

برنامج المسار الوظيفي للعاملين بقطاع مياه الشرب والصرف الصحي

دليل المتدرب

البرنامج التدريبي كيميائي مياه - الدرجة الثالثة

تكنولوجيا تنقية مياه الشرب



المحتويات

٦	الباب الأول
٧	معالجة مياه الشرب Drinking Water Purification
٧	١ - مقدمة تاريخية
٨	٢ - ١ معالجة المياه Water Purification
٨	٣ - ١ طرق المعالجة التقليدية Traditional Purification Methods
٩	٤ - ١ معالجة المياه السطحية Surface Water Purification
١٠	٥ - ١ معالجة المياه الجوفية Ground Water Purification
١١	١ - ٥ - ١ التيسير (إزالة العسر) بالتريسيب Water Softening
١٢	١ - ٥ - ٢ التريسيب Sedimentation
١٣	١ - ٥ - ٣ الموازنة (إعادة الكربنة): Carbonation:
١٤	١ - ٥ - ٤ الترشيح: Filtration:
١٥	١ - ٥ - ٥ التطهير: Disinfection:
١٦	١ - ٥ - ٦ معالجة المخلفات: Sludge Treatment
١٦	١ - ٥ - ٧ تحديات جديدة New Challenges
١٨	الباب الثاني
١٨	الفصل الأول
١٨	٢ - ١ مصادر وخصائص المياه Sources and Characteristics of Water
١٨	الدورة الهيدرولوجية للماء:
١٩	درجة نقاء الماء:
٢٠	خصائص المياه:
٢٠	الخصائص الطبيعية Physical Properties
٢١	الخصائص الكيميائية Chemical Properties
٢٣	الخصائص البيولوجية Biological Properties
٢٤	الاشتراطات الصحية في المياه
٢٤	١. الخواص الطبيعية:
٢٥	٢. الخواص الكيميائية:
٢٥	٣. الخواص البيولوجية:
٢٥	أنواع المواد الدخيلة على المياه:
٢٧	الهدف من عمليات المعالجة:
٢٧	المياه النقية الصالحة للاستعمال:
٢٨	المياه غير النقية:
٢٨	المياه غير الصالحة للاستعمال:

٢٨	المعالجة الأولية للمياه:
٢٩	عمليات المعالجة:
٣٠	الفصل الثاني
٣٠	تكنولوجيا تنقية المياه السطحية Surface Water Purification Technology
٣٠	٢-٢ الغرض من تنقية المياه السطحية
٣١	٢-٢-١ خطوات عمليات تنقية المياه السطحية
٣٥	٢-٢-٢ اختيار الموقع لمحطات تنقية مياه الشرب
٣٥	أولاً الآبار Wells
٣٥	ثانياً الأنهار والبحيرات العذبة Rivers and freshwater Lakes
٣٥	ثالثاً البحار والبحيرات المالحة Seas and salt Lakes
٣٦	٢-٢-٣ المأخذ Intake
٣٨	٢-٢-٣-١ أنواع المأخذ
٤٢	الشروط العامة للمأخذ
٤٣	٢-٢-٣-٢ المصافي Screens
٤٣	سحارة المأخذ (Intake conduit)
٤٤	٢-٣ عمليات تنقية المياه، الترسيب الطبيعي Natural Sedimentation
٤٧	٢-٣-١ تبسيط نظرية الترسيب
٤٨	٢-٣-٢ أحواض الترسيب الطبيعي
٤٩	٢-٣-٣ أنواع أحواض الترسيب
٥٤	٢-٣-٤ العوامل المؤثرة في عملية الترسيب
٥٤	٢-٣-٥ استخراج الرواسب (الروبة) من أحواض الترسيب
٥٥	٢-٤ عمليات تنقية المياه، الترويب والتنديف Coagulation and Flocculation
٥٦	والخصائص العامة للمواد المتعلقة (الغريانية):
٥٩	٢-٤-١ أهمية عمليات الترويب والتنديف
٦٠	٢-٤-٢ مواد الترويب (المروبات) Coagulant
٦١	٢-٤-٣ العوامل المؤثرة في عملية الترويب
٦٢	٢-٤-٤ العوامل المؤثرة في عملية التنديف
٦٢	عملية التنديف Flocculation Process
٦٣	٢-٤-٥ عملية الترويق (الترسيب)
٦٣	٢-٤-٦ أحواض الترويق
٦٣	٢-٤-٧ أحواض الترويب والترويق
٦٤	٢-٤-٧-١ حوض الترويب والترويق السريع
٦٥	٢-٤-٧-٢ حوض الترويب والترويق البطيء
٦٥	٢-٤-٧-٣ حوض الترويب والترويق البطيء الفائق
٦٧	٢-٤-٧-٤ ملخصاً مستصمماً أحواض الترويب والترويق
٧٤	٢-٥ عمليات تنقية المياه، الترشيح Filtration

٧٤	الغرض من عملية الترشيح
٧٥	٢-٥-١ نظرية الترشيح
٧٨	٢-٥-٢ أنواع المرشحات الرملية
٧٨	٢-٥-٢ مواصفات مرشحات الترشيح (الوسط الترشيحي)
٧٩	٢-٥-٢ Effective Size for Sand الحجم الفعال للرمل
٧٩	٢-٥-٢ Uniformity factor for Sand معامل الانتظام للرمل
٧٩	٢-٥-٣ مرشحات الرمل البطيئة المعدل Slow Sand Filters
٨٢	٢-٥-٤ مرشحات الرمل السريعة المعدل Rapid Sand Filters
٨٣	٢-٥-٤ ١ نظام الصرف بالمرشحات السريعة المعدل
٨٥	٢-٥-٤ ٢ البلاطات الخرسانية ذات الفواني
٨٥	٢-٥-٤ ٣ تشغيل المرشحات السريعة
٨٥	٢-٥-٤ ٤ غسيل المرشحات السريعة
٨٦	٢-٥-٥ ٥ العدد اللازم للمرشحات الرملية سريعة المعدل
٨٧	٢-٥-٥ ١ تشغيل المرشحات البطيئة المعدل من الناحية الهيدروليكية
٨٨	٢-٥-٥ ٢ تشغيل المرشحات السريعة المعدل من الناحية الهيدروليكية
٩١	٢-٥-٦ مرشحات الضغط الرملية (Pressure filters for Sand)
٩٢	استعمال المرشحات للضغط
٩٤	٢-٦ عمليات تنقية المياه، التعقيم Disinfection
٩٥	٢-٦-١ الغرض من عملية التعقيم
٩٥	٢-٦-٢ الطرق الطبيعية للتعقيم
٩٥	٢-٦-٣ الطرق الكيميائية للتعقيم
١٠٥	٢-٦-٩ التعقيم بالكور Disinfection by Chlorine
١٠٥	٢-٦-٩ ١ العوامل المؤثرة على عملية التعقيم بالكور
١٠٦	٢-٦-٩ ٢ التعقيم المبدئي بالكور Pre disinfections
١٠٦	٢-٦-٩ ٣ التعقيم الزائد بالكور Super Chlorination
١٠٧	٢-٦-٩ ٤ طرق إزالة الكلور الزائد
١٠٨	٢-٦-٩ ٥ التعقيم بإضافة الأمونيا للكلور Disinfection by Chloramine
١٠٩	٢-٦-٩ ٦ خصائص غاز الكلور واحتياطات استخدامه
١١٠	٢-٦-٩ ٧ أسطوانة غاز الكلور
١١١	٢-٦-٩ ٨ أجهزة إضافة الكلور
١١١	١- جهاز الكلور المدمج
١١١	٢- جهاز الكلور اليدوي ذو السعة الكبيرة
١١٢	٣- جهاز الكلور الآلي ذو السعة الكبيرة
١١٦	الفصل الثالث
١١٦	الوحدات المدمجة Compact Units
١١٦	٣-١ مقدمة

١١٧	٣- ٢ أنظمة المحطات المدمجة لتنقية مياه الشرب (النقالي)
١١٧	٣- ٣ أعمال التطوير ورفع كفاءة محطات تنقية مياه الشرب بالنقالي
١٢٢	مكونات الوحدة ومراحل التنقية:
١٢٢	حاوية المأخذ:
١٢٢	حاوية أجهزة إضافة الكيماويات الكلور:
١٢٢	حاوية أحواض الترويب/التنديف والترويق:
١٢٣	حاوية المرشحات:
١٢٣	الخزانو حاوية الضخو الطرد:
١٢٥	الفصل الرابع
١٢٥	آبار المياه الجوفية Groundwater Wells
١٢٥	٤- ١ مقدمة
١٢٥	٤- ٢ الملامح الخارجية للبر
١٢٦	أ. فتحة التهوية
١٢٦	ب. ماسورة الزلط
١٢٦	ج. فتحة القياس:
١٢٨	٤- ٣ تشغيل الآبار
١٢٩	٤- ٣- ١ طلبات الآبار
١٢٩	٤- ٤ إزالة الحديد والمنجنيز Iron & Manganese Removal
١٢٩	٤- ٤- ١ مقدمة
١٣٠	٤- ٤- ٢ عمليات معالجة الحديد والمنجنيز
١٣١	٤- ٤- ٣ عملية الأكسدة والترشيح
١٣١	المؤكسدات الشائعة:
١٣١	٤- ٤- ٣- ١ عمليات الأكسدة
١٣١	أ - الأكسدة بالتهوية Oxidation by Airation
١٣٢	ب- الأكسدة بالكلور Oxidation by Chlorine
١٣٢	ج- الأكسدة بالبرمنجنات Oxidation by Permanganate
١٣٣	٤- ٤- ٢- ٣ عملية الترشيح Filtration Process
١٣٣	فحما لأنثراسيت / رمل
١٣٣	الرملا لأخضر
١٣٣	٤- ٤- ٤ عملية التشغيل Operation Process
١٣٣	أولاً: إجراء أعمال التحاليل الكيميائية لقياس وتحديد:
١٣٤	ثانياً: تحضير الكيماويات:
١٣٤	ثالثاً: وحدات الأكسدة:
١٣٤	رابعاً: المرشحات:
١٣٤	أ. مرشحات الرمل لأخضر Green Sand Filter
١٣٥	ب - مرشحات الأنثراسيت / الرمل Anthrasite Filter
١٣٥	ج- الغسيل للعكس لمرشحات Backwash for Filters

١٣٦	Desalintion Units..... الفصل الخامس وحدات التحلية
١٣٦	٥- ١ مقدمة:.....
١٣٦	٥- ٢ مكونات محطات التحلية:.....
١٣٦	مأخذ المياه (Water Intake):.....
١٣٦	وحدة حقن كلور أولي (Pre Chlorination System):.....
١٣٧	خزان تجميع المياه الأولي (Raw Water Tank):.....
١٣٧	طلمبات الرفع الأولية (Raw Water Pumps):.....
١٣٧	الفلاتر الرملية (Sand Filters):.....
١٣٧	الفلاتر الكربونية (Carbon Filters):.....
١٣٧	وحدة حقن معادل الكلور (Dosing System):.....
١٣٨	وحدة حقن مانع الترسيب (Anti Scale Dosing System):.....
١٣٨	وحدة حقن حامض (Acid Dosing System):.....
١٣٨	المرشح الخروطي (Cartridge Filter):.....
١٣٨	وحدات المعالجة الرئيسية (System Reverse Osmosis):.....
١٣٩	خزان المياه المعالجة (Treated Water Tank):.....
١٣٩	وحدة التطهير والتعقيم بالكلور (Post Chlorination System):.....
١٣٩	وحدة معادلة حامضية المياه (Post pH Control System):.....
١٤٠	٥- ٣ تحلية مياه البحار والمياه الجوفية شديدة الملوحة.....
١٤٠	٥- ٣- ١ تحلية مياه الأبار بطريقة التفرغ.....
١٤١	٥- ٣- ٢ تحلية مياه البحار بطريقة التقطير الحراري بالوميض متعدد المراحل.....
١٤٣	٥- ٣- ٣ التقطير الحراري التقليدي.....
١٤٦	٥- ٣- ٤ تحلية مياه البحار باستخدام الطاقة الشمسية Solar Distillation.....
١٤٨	٥- ٣- ٥ التحلية بطريقة التناضح العكسي.....
١٤٨	٥- ٣- ١ مفهوم التناضح العكسي وتحلية المياه.....
١٥٠	٥- ٣- ٦ التبادل الأيوني لإزالة الأملاح من مياه البحار.....
١٥٠	٥- ٣- ٧ تحلية مياه البحر بطريقة التقطير بإعادة ضغط البخار لإزالة الأملاح.....
١٥١	٥- ٣- ٨ الديليزة (الفرز) الغشائية الكهربائية.....
١٥٣	References.....

أهداف البرنامج التدريبي

فى نهاية البرنامج التدريبي يكون المتدرب قادر على :-

- ١ +الامام بمصادر المياه وخصائصها والدورة الهيدرولوجيه
- ٢ +الامام بطرق معالجة مياه الشرب
- ٣ +الامام بطرق معالجة المياه التقليديه (ترويب - ترسيب - ترشيح - تطهير)
- ٤ +الامام بطرق المعالجه للمياه الجوفيه (ازالة الحديد والمنجنيز)
- ٥ معرفة طرق تحلية مياه البحر المختلفه

الباب الأول

معالجة مياه الشرب Drinking Water Purification

١ - ١ مقدمة تاريخية

يرجع اهتمام الإنسان بنوعية الماء الذى يشربه إلى أكثر من خمسة آلاف عام. ونظرا للمعرفة المحدودة في تلك العصور بالأمراض ومسبباتها فقد كان الاهتمام محصور في لون المياه وطعمها ورائحتها فقط. وقد استخدمت لهذا الغرض وبشكل محدود خلال فترات تاريخية متباعدة بعض عمليات المعالجة مثل الغليان والترشيح والترسيب وإضافة بعض الأملاح ثم شهد القرنان الثامن والتاسع عشر الميلاديان الكثير من المحاولات الجادة في دول أوروبا وروسيا للنهوض بتقنية معالجة المياه حيث أنشئت لأول مرة في التاريخ محطات لمعالجة المياه على مستوى المدن.

ففي عام ١٨٠٧ أنشئت محطة لمعالجة المياه في مدينة جلاسكو الأسكتلندية ،وتعد هذه المحطة من أوائل المحطات في العالم وكانت تعالج فيها المياه بطريقة الترشيح ثم تنقل إلى المستهلكين عبر شبكة أنابيب خاصة. وعلى الرغم من أن تلك المساهمات تعد تطورا تقنيا في تلك الفترة إلا أن الاهتمام آنذاك كان منصبا على نواحي اللون والطعم والرائحة، أو ما يسمى بالقابلية، وكانت المعالجة بإستخدام المرشحات الرملية المظهر السائد في تلك المحطات حتى بداية القرن العشرين. ومع التطور الشامل للعلوم والتقنية منذ بداية هذا القرن واكتشاف العلاقة بين مياه الشرب وبعض الأمراض السائدة فقد حدث تطور سريع في مجال تقنيات المعالجة حيث أضيفت العديد من العمليات التي تهدف بشكل عام إلى الوصول بالمياه إلى درجة عالية من النقاء، بحيث تكون خالية من العكارة وعديمة اللون والطعم والرائحة ومأمونة من النواحي الكيميائية والحيوية.

١ - ٢ معالجة المياه Water Purification

لقد كان وباء الكوليرا من أوائل الأمراض التي اكتشفت ارتباطها الوثيق بتلوث مياه الشرب في المرحلة السابقة لتطور تقنيات معالجة المياه، فعلى سبيل المثال أصيب حوالي ١٧٠٠٠ شخص من سكان مدينة هامبورج الألمانية بهذا الوباء خلال صيف ١٨٢٩م مما أدى إلى وفاة ما لا يقل عن نصف ذلك العدد. وقد ثبت بما لا يدع مجالا للشك أن المصدر الرئيس للوباء هو تلوث مصدر المياه لتلك المدينة. يعد التطهير باستخدام الكلور من أوائل العمليات التي استخدمت لمعالجة المياه بعد عملية الترشيح وذلك للقضاء على بعض الكائنات الدقيقة من بكتريا وفيروسات مما أدى إلى الحد من انتشار العديد من الأمراض التي تنقلها المياه مثل الكوليرا وحمل التيفويد. وتشمل المعالجة، ومن هذه العمليات ما يستخدم لإزالة عسر الماء مثل عمليات التيسير، أو لإزالة العكر مثل عمليات الترويب.

ونظرا للتقدم الصناعي والتقني الذي يشهده هذا العصر وما تبعه من ازدياد سريع في معدلات استهلاك المياه الطبيعية، النقية نوعا ما، ونظرا لما يحدث من تلوث لبعض تلك المصادر نتيجة المخلفات الصناعية ومياه الصرف الصحي وبعض الحوادث البيئية الأخرى فإن عمليات المعالجة قد بدأت تأخذ مسارا جديدا يختلف في كثير من التطبيقات عن مسار المعالجة التقليدية. وفي هذا الباب سنستعرض بإيجاز طرق المعالجة التقليدية لمياه الشرب إضافة لبعض الاتجاهات الحالية والمستقبلية لتقنيات المعالجة على أن يحتوى الباب الثاني تفاصيل طرق المعالجة السطحية.

١ - ٣ طرق المعالجة التقليدية Traditional Purification Methods

تختلف عمليات معالجة مياه الشرب باختلاف مصادر تلك المياه ونوعيتها والمواصفات الموضوعية لها. ويجب الإشارة إلى أن التغير المستمر لمواصفات المياه يؤدي أيضا في كثير من الأحيان إلى تغير في عمليات المعالجة. حيث أن المواصفات يتم تحديثها دوما نتيجة التغير المستمر للحد الأعلى لتركيز بعض محتويات المياه وإضافة محتويات جديدة إلى قائمة الموصفات. ويأتي ذلك نتيجة للعديد من العوامل مثل:

- التطور في تقنيات تحليل المياه وتقنيات المعالجة.
- اكتشاف محتويات جديدة لم تكن موجودة في المياه التقليدية أو كانت موجودة ولكن لم يتم الانتباه إلى وجودها أو مدى معرفة خطورتها في السابق.

- اكتشاف بعض المشكلات التي تسببها بعض المحتويات الموجودة أصلا في الماء أو التي نتجت عن بعض عمليات المعالجة التقليدية. هذا ويمكن تناول عمليات المعالجة التقليدية المستخدمة للمياه استنادا إلى مصادرها السطحية والجوفية.

١ - ٤ معالجة المياه السطحية Surface Water Purification

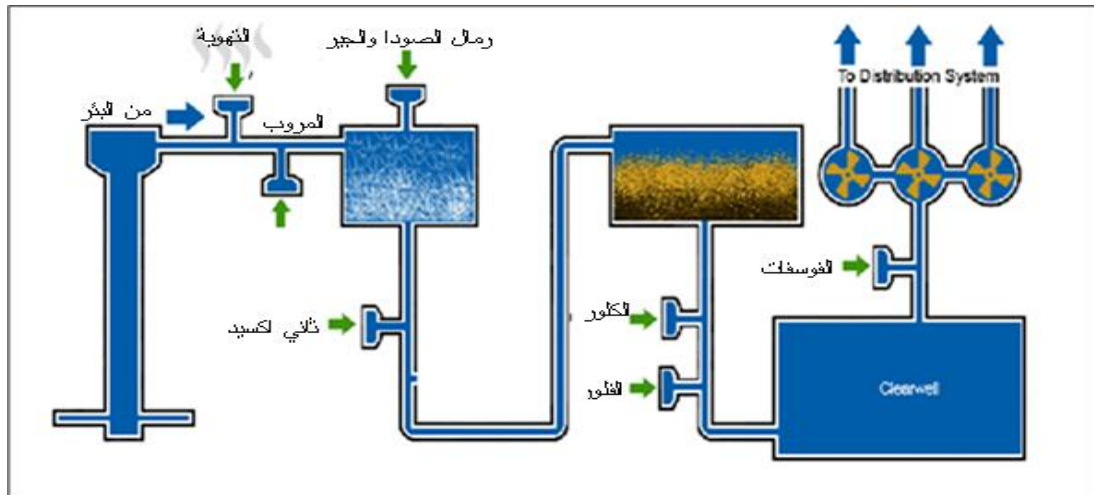
تحتوي المياه السطحية (المياه الجارية على السطح) على نسبة قليلة من الأملاح مقارنة بالمياه الجوفية التي تحتوي على نسب عالية منها، وهي بذلك تعد مياه يسرة (غير عسرة) حيث تهدف عمليات معالجتها بصورة عامة إلى إزالة المواد العالقة التي تسبب ارتفاعا في العكارة وتغيرا في اللون والرائحة، وعليه يمكن القول أن معظم طرق معالجة هذا النوع من المياه تقتصر على عمليات الترسيب والترشيح والتطهير. وتتكون المواد العالقة من مواد عضوية وطينية، كما يحتوي على بعض الكائنات الدقيقة مثل الطحالب والبكتيريا. ونظرا لصغر حجم هذه المكونات وكبر مساحتها السطحية مقارنة بوزنها فإنها تبقى معلقة في الماء ولا تترسب إلا باستخدام عمليات الترويب حيث أنها الطريقة الرئيسية لمعالجة المياه السطحية، حيث تستخدم بعض المواد الكيميائية لتقوم بإخلال اتزان المواد العالقة وتهيئة الظروف الملائمة لترسيبها وإزالتها من أحواض الترسيب. ويتبع عملية الترسيب عملية ترشيح باستخدام مرشحات رملية لإزالة ما تبقى من الرواسب، ومن المروبات المشهورة كبريتات الألمنيوم وكلوريد الحديد، وهناك بعض المروبات المساعدة مثل بعض البوليمرات العضوية والبنطونايت والسليكا المنشطة. ويمكن أيضا استخدام الكربون المنشط لإزالة العديد من المركبات العضوية التي تسبب تغيرا في طعم ورائحة المياه. تتبع عمليتي الترسيب والترشيح عملية التطهير التي تسبق عمليات إمداد تلك المياه إلى المستهلك.

١ - ٥ معالجة المياه الجوفية Ground Water Purification

تعد مياه الآبار من أنقى مصادر المياه الطبيعية التي يعتمد عليها الكثير من سكان العالم. إلا أن بعض مياه الآبار وخصوصا العميقة منها قد تحتاج إلى عمليات معالجة متقدمة وباهظة التكاليف قد تخرج عن نطاق المعالجة هي إضافة الكلور لتطهير المياه ثم ضخها إلى شبكة التوزيع، إذ تعد عملية التطهير كعملية وحيدة لمعالجة مياه بعض الآبار النقية جدا والتي تفي بجميع مواصفات المياه، إلا أن هذه النوعية من المياه هي الأقل وجودا في الوقت الحاضر، لذلك فإنه إضافة لعملية التطهير فإن غالبية المياه الجوفية تحتاج إلى معالجة فيزيائية وكيميائية إما لإزالة بعض الغازات الذائبة مثل ثاني أكسيد الكربون وكبريتيد الهيدروجين، أو لإزالة بعض المعادن مثل الحديد والمنجنيز والمعادن المسببة لعسر الماء، وتتم إزالة الغازات الذائبة باستخدام عملية التهوية والتي تقوم أيضا بإزالة جزء من الحديد والمنجنيز عن طريق الأكسدة، وقد يكون الغرض من التهوية مجرد تبريد كما يحدث لبعض مياه الآبار العميقة التي تكون حرارتها عالية مما يستدعي تبريدها حفاظا على كفاءة عمليات المعالجة الأخرى. أما إزالة معادن الحديد والمنجنيز فتتم بكفاءة في عمليات الأكسدة الكيميائية باستخدام الكلور أو برمنجنات البوتاسيوم.

والطابع العام لمعالجة المياه الجوفية هو إزالة العسر بطريقة الترسيب، ويتكون عسر الماء بصورة رئيسة من مركبات الكالسيوم والمغنسيوم الذائبة في الماء. ويأتي الإهتمام بعسر الماء نتيجة لتأثيره السلبي على فاعلية الصابون ومواد التنظيف الأخرى، بالإضافة إلى تكوين بعض الرواسب في الغلايات وأنابيب نقل المياه ويوضح الشكل (١-١) تسلسل العمليات في محطة تقليدية تعالج مياه جوفية تحتوي على نسب عالية من عسر الماء.

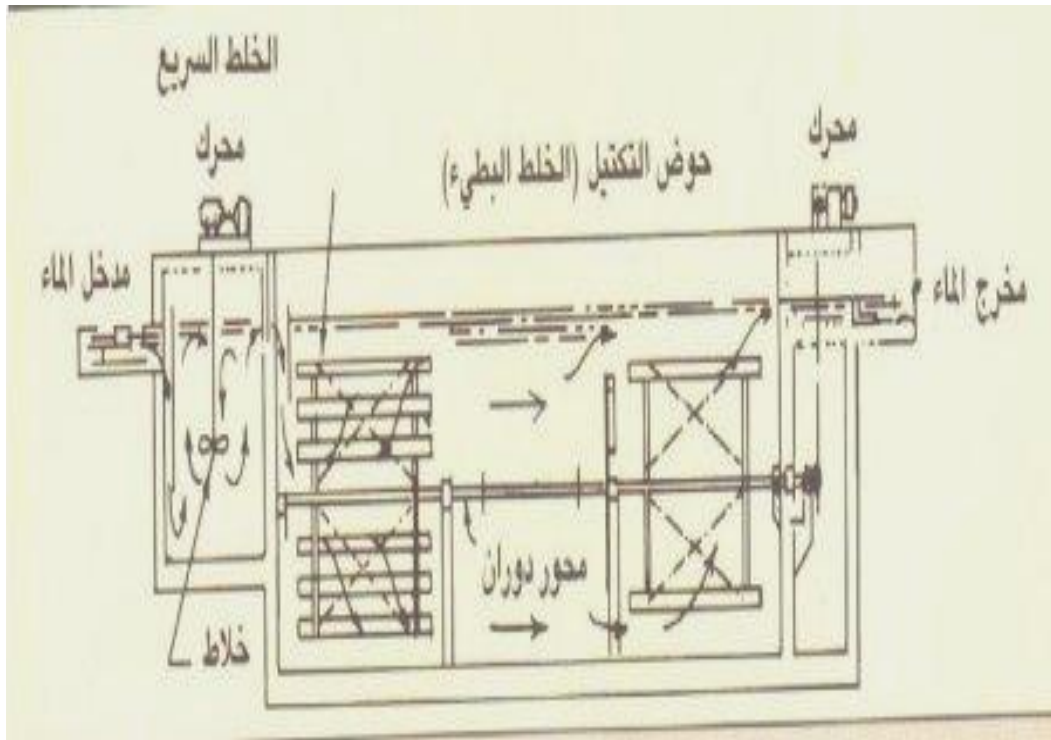
وفيما يلي استعراض موجز للعمليات المختلفة للمياه الجوفية في هذا النوع من المحطات.



شكل (١-١) تسلسل عمليات المعالجة في محطة لإزالة العسر من المياه الجوفية

١ - ٥ - ١ التيسير (إزالة العسر) بالترسيب (Water Softening)

تعني عملية التيسير أو إزالة العسر للمياه (water softening) إزالة مركبات عنصري الكالسيوم والمغنسيوم المسببة للعسر عن طريق الترسيب الكيميائي. وتتم هذه العملية في محطات المياه بإضافة الجير المطفأ (هيدروكسيد الكالسيوم) إلى الماء بكميات محدودة حيث تحدث تفاعلات كيميائية معينة تتشكل عنها رواسب من كربونات الكالسيوم وهيدروكسيد الماغنسيوم. وقد يتم اللجوء في كثير من الأحيان إلى إضافة رماد الصودا (كربونات الصوديوم) مع الجير للتعامل مع بعض صور العسر. وتشمل عملية التيسير على حوض صغير الحجم نسبياً تتم فيه إضافة المواد الكيميائية حيث تخطط مع الماء الداخل خلطاً سريعاً لتوزيعها في الماء بانتظام، ثم ينقل الماء إلى حوض كبير الحجم ليبقى فيه زمناً كافياً لإكمال التفاعلات الكيميائية وتكوين الرواسب حيث يخطط الماء في هذه الحالة خلطاً بطيئاً يكفي فقط لتجميع والتصادق حبيبات الرواسب وتهيئتها للترسيب في المرحلة التالية، شكل (١ - ٢) يوضح عمليتي الخلط السريع والبطيء في عمليات الترسيب الكيميائي.

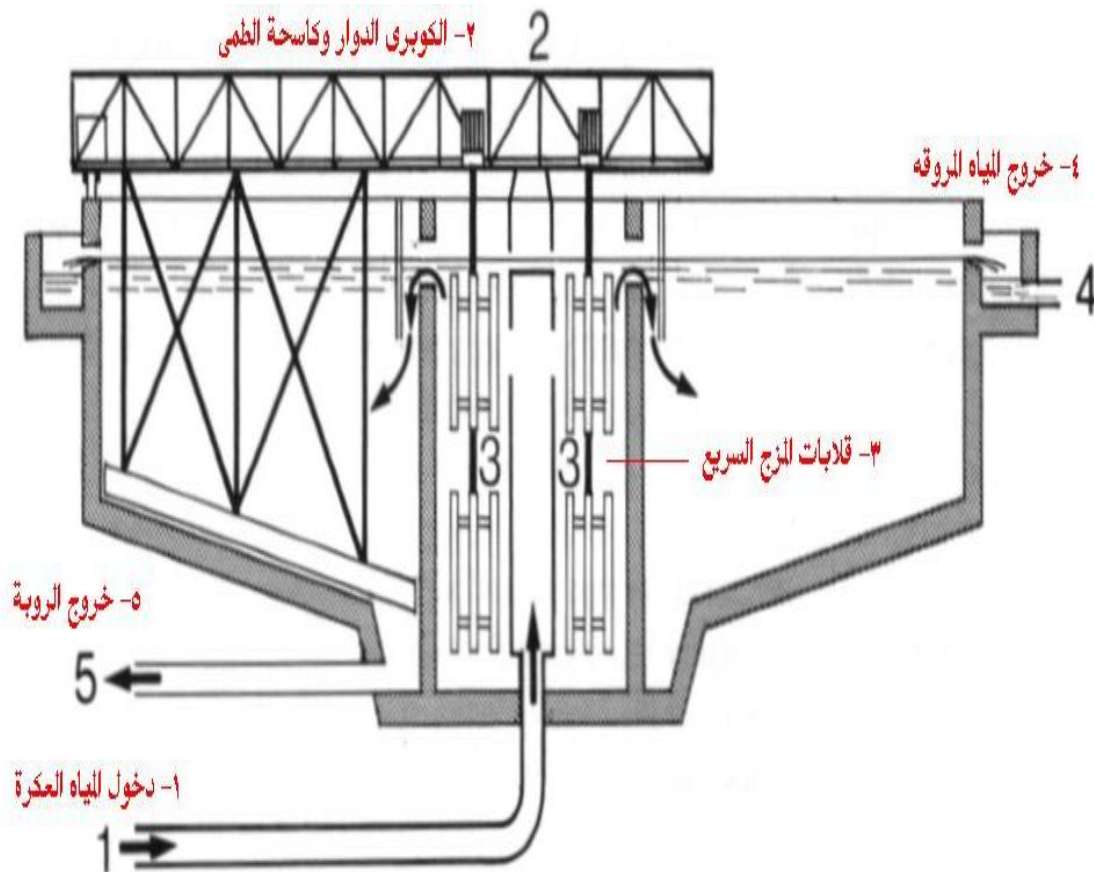


شكل (١ - ٢) عمليتي الخلط السريع والبطيء في عمليات الترسيب الكيميائي

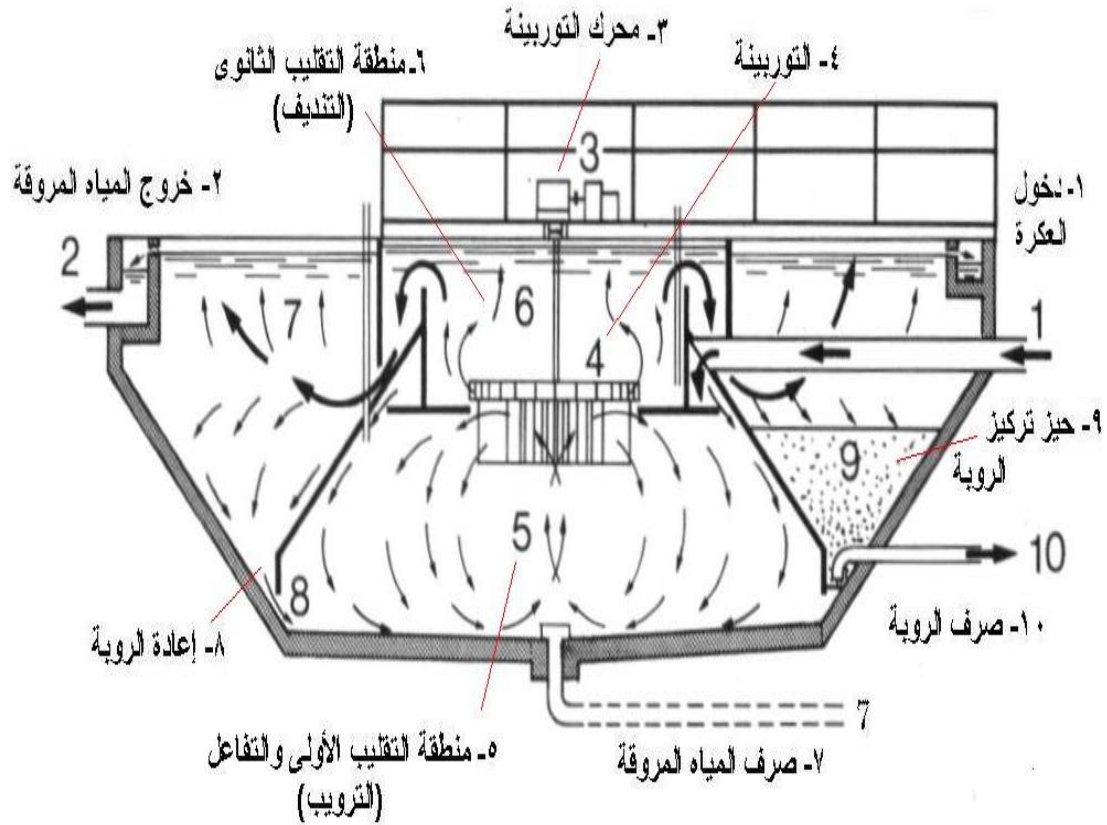
١ - ٥ - ٢ الترسيب Sedimentation

تعد عملية الترسيب من أوائل العمليات التي استخدمها الإنسان في معالجة المياه. وتستخدم هذه العملية لإزالة المواد العالقة والقابلة للترسيب أو لإزالة الرواسب الناتجة عن عمليات المعالجة الكيميائية مثل التيسير والترويب. وتعتمد المرسبات في أبسط صورها على فعل الجاذبية حيث تزال الرواسب تحت تأثير وزنها.

تتكون المرسبات غالباً من أحواض خرسانية دائرية أو مستطيلة الشكل تحتوي على مدخل ومخرج للمياه يتم تصميمها بطريقة ملائمة لإزالة أكبر كمية ممكنة من الرواسب، حيث تؤخذ في الاعتبار الخواص الهيدروليكية لحركة الماء داخل الحوض. ومن الملامح الرئيسة لحوض الترسيب احتوائه على نظام لجمع الرواسب (الحمأة) وجرفها إلى بيارة في قاع الحوض حيث يتم سحبها والتخلص منها بواسطة مضخات خاصة. ويوضح الشكل (١ - ٣) مقطعاً في حوض ترسيب دائري. ويمكن دمج عمليات إضافة المواد الكيميائية والخلط البطيء والترسيب في حوض واحد يسمى مرسب الدفق العلوي شكل (١ - ٤).



شكل (١ - ٣) مقطع في حوض ترسيب دائري



شكل (١ - ٤) مقطع في مرسب الدفق العلوي

١ - ٥ - ٣ الموازنة (إعادة الكربنة): Carbonation

نظرا لأن المياه الناتجة من عملية التيسير تكون في الغالب مشبعة برواسب كربونات الكالسيوم، وحيث أن جزءا من هذه الرواسب يتبقى في الماء بعد مروره بأحواض الترسيب فإنه من المحتمل أن يترسب بعضها على المرشحات أو في شبكات التوزيع مما يؤدي إلى انسداد أو الحد من كفاءة المرشحات. لذلك تستخدم عملية التيسير لضمان عدم حدوث تلك الأضرار. ومن عمليات الموازنة الأكثر استخداما في طرق التطبيق التقليدية هي إضافة غاز ثاني أكسيد الكربون بكميات محددة بهدف تحويل ما تبقى من كربونات الكالسيوم إلى صورة البيكربونات الذائبة.

١ - ٥ - ٤ الترشيح: Filtration

هو العملية التي يتم فيها إزالة المواد العالقة (العكارة). وذلك بإمرار الماء خلال وسط مسامي مثل الرمل وهذه العملية تحدث بصورة طبيعية في طبقات الأرض عندما تتسرب مياه الأنهار إلى باطن الأرض. لذلك تكون نسبة العكارة قليلة جدا أو معدومة في المياه الجوفية مقارنة بالمياه السطحية (الأنهار والبحيرات وأحواض تجمع مياه الأمطار) التي تحتوي على نسب عالية من العكارة. وتستخدم عملية الترشيح أيضا في إزالة الرواسب المتبقية بعد عمليات الترسيب في عمليات المعالجة الكيميائية مثل الترسيب والترويب.

تعد إزالة المواد العالقة من مياه الشرب ضرورية لحماية الصحة العامة من ناحية وللمنع حدوث مشاكل تشغيلية في شبكة التوزيع من الناحية الأخرى. فقد تعمل هذه المواد على حماية الأحياء الدقيقة من أثر المادة المطهرة، كما أنها قد تتفاعل كيميائيا مع المادة المطهرة مما يقلل من نسبة فاعليتها على الأحياء الدقيقة، وقد تترسب المواد العالقة في بعض أجزاء شبكة التوزيع مما قد يتسبب في نمو البكتيريا وتغير رائحة المياه وطعمها ولونها. وتتم عملية الترشيح داخل المرشح الذي يتكون من ثلاث أجزاء رئيسية وهي: صندوق المرشح والتصريف السفلي ووسط الترشيح، يمثل صندوق المرشح البناء الذي يحوي وسط الترشيح ونظام التصريف السفلي، ويبني صندوق المرشح في العادة من الخرسانة المسلحة، كما توجد في قاعه الذي يتكون من أنابيب وقنوات متقبة طبقة من الحصى المدرج لمنع خروج حبيبات الرمل من خلال الثقوب. والغرض من نظام التصريف السفلي تجميع المياه المرشحة وتوزيع مياه الغسيل عند إجراء عملية الغسيل للمرشح. أما وسط الترشيح فهو عبارة عن طبقة من رمل السيليكون، وحديثا أمكن الإستفادة من الفحم المجروش ورمل الجارنيت.

عند مرور المياه خلال وسط الترشيح تلتصق المواد العالقة فيه بجدران حبيبات الوسط، ومع استمرار عملية الترشيح تضيق فجوات الوسط للمياه بحيث يصبح المرشح قليل الكفاءة وعند ذلك يجب إيقاف عملية الترشيح وغسل المرشح لتنظيف الفجوات من الرواسب. ويتم في عملية الغسيل ضخ ماء نظيف بضغط عال من أسفل المرشح عبر نظام التصريف السفلي ينتج عنه تمدد الوسط وتحرك الحبيبات واصطدم بعضها مع البعض، وبذلك يتم تنظيفها مما علق بها من رواسب. وتندفع هذه الرواسب مع مياه الغسيل التي تتجمع في قنوات خاصة موضوعة في أعلى صندوق المرشح، وتنقل إلى المكان الذي يتم فيه معالجة مخلفات المحطة وتستمر عملية الغسيل هذه لفترة قصيرة من الزمن (٥-١٠ دقائق) بعدها يكون المرشح جاهزا للعمل.

Disinfection: التطهير: ١ - ٥ - ٥

هو العملية المستخدمة لقتل الكائنات الحية الدقيقة المسببة للأمراض (الجراثيم)، وتتم هذه العملية باستخدام الحرارة (التسخين) أو الأشعة فوق البنفسجية أو المواد الكيميائية مثل البروم أو اليود أو الأوزون أو الكلور بتركيزات لا تضر بالإنسان أو الحيوان. وتعد طريقة التسخين إلى درجة الغليان أولى الطرق المستخدمة في التطهير ولا تزال أفضلها في حملات الطوارئ عندما تكون كمية المياه قليلة، لكنها غير مناسبة عندما تكون كمية المياه كبيرة كما في محطات المعالجة نظرا لارتفاع تكلفتها. أما استخدام الأشعة فوق البنفسجية والمعالجة بالبروم واليود فتعد طرقا مكلفة. هذا وقد انتشر استخدام الأوزون والكلور في تطهير مياه الشرب، حيث راج استخدام الأوزون في أوروبا والكلور في أمريكا. وفي الآونة الأخيرة اتجهت كثير من المحطات في الولايات المتحدة الأمريكية إلى استخدام الأوزون بالرغم من عدم ثباته كيميائيا وارتفاع تكلفته مقارنة بالكلور، وذلك لظهور بعض الآثار السلبية الصحية لإستخدام الكلور (الكلورة) في تطهير مياه الشرب حيث يتفاعل الكلور مع الماء مكونا حامض الهيپوكلوروس وأيونات الهيپوكلورايت ثم يتفاعل جزء من حامض الهيپوكلوروس مع الأمونيا الموجودة في الماء مكونا أمينات الكلور (الكلور المتحد المتبقي) ويطلق على ما تبقى من حامض الهيپوكلوروس وأيونات الهيپوكلورايت الكلور الحر المتبقي وهذه المركبات (الكلور الحر والكلور المتحد) هي التي تقوم بتطهير الماء وقتل الجراثيم الموجودة به، ولذلك تلجأ كثير من محطات المعالجة إلى إضافة الكلور بنسب تكفي للحصول على كلور حر متبقي يضمن تطهير الماء الخارج من المحطة بكفاءة عالية، بل في الغالب تكون كمية الكلور المضاف كافية لتأمين كمية محدود من الكلور الحر المتبقي في شبكة توزيع المياه، وذلك لتطهير المياه من أي كائنات دقيقة قد تدخل في الشبكة.

١ - ٥ - ٦ معالجة المخلفات: Sludge Treatment

تمثل الحماة المترسبة في أحواض الترسيب ومياه الغسيل الناتجة عن غسل المرشحات المصدرين الرئيسيين للمخلفات في محطات معالجة المياه. وتحتاج هذه المخلفات إلى معالجة لتسهيل عملية التخلص منها ولحماية البيئة من التلوث الناتج عنها. ويتم ذلك بضخ مياه الغسيل إلى حوض للترويق، حيث تضاف إليها مادة كيميائية مناسبة مثل البوليمر لتساعد على ترسيب المواد العالقة في مياه الغسيل، ثم تعاد المياه الناتجة عن هذه العملية إلى بداية خط المعالجة في المحطة. أما الحماة الناتجة من أحواض الترسيب والمواد المترسبة في حوض الترويق فيتم إرسالها إلى حوض للتخزين حيث يتم تخزينها بإضافة البوليمر المناسب، وتعاد المياه الناتجة عن هذه العملية إلى مدخل المياه في المحطة، وبعد ذلك تتعرض الحماة المثخنة إلى عملية نزع المياه منها بطرق ميكانيكية (الطرد المركزي أو الترشيح الميكانيكي) يتم في النهاية الحصول على مواد صلبة تحتوي على كميات قليلة من المياه يمكن التخلص منها بوضعها في أحواض للتجفيف أو دفنها في باطن الأرض، كما يمكن استخلاص بعض المواد الكيميائية من هذه المخلفات لإعادة استخدامها في عمليات المعالجة.

١ - ٥ - ٧ تحديات جديدة New Challenges

وشهدت الآونة الأخيرة تغيرات جذرية في تقنيات المعالجة ترجع في كثير من الأحوال إلى النقص الشديد الذي تعانيه كثير من دول العالم في المياه الصالحة للشرب أو نتيجة لتلوث مصادر المياه كما هو الحال في أكثر الدول الصناعية. وقد أدت هذه العوامل إلى البحث عن مصادر جديدة غير المصادر التقليدية والتي تحتاج بطبيعة الحال إلى تقنيات معالجة متقدمة بالإضافة إلى المعالجة التقليدية. ولذلك لجأت كثير من الدول إلى تحلية مياه البحر وإلى تحلية بعض مصادر المياه الجوفية المالحة، وفي سبيل ذلك يتم استخدام تقنيات باهظة التكاليف مثل عمليات التقطير الومضي وعمليات التناضح العكسي، بالإضافة إلى العديد من العمليات الأخرى للتحلية. وقد أدى تلوث مصادر المياه في بعض أنحاء العالم إلى الشروع في استخدام تقنيات متقدمة ومكلفة مثل استخدام الكربون المنشط وعمليات الطرد بالتهوية في إزالة الكثير من الملوثات العضوية مثل الهيدروكربونات وبعض المبيدات والمركبات العضوية الهالوجينية. ومن مظاهر التلوث الطبيعي وجود عناصر مشعة مثل اليورانيوم والراديوم والرادون في بعض مصادر المياه. وتتركز الأبحاث الحديثة حول إزالة هذه العناصر باستخدام عمليات الامتصاص (استخدم

الكربون المنشط والسيليكا) وعمليات التناضح العكسي مع تحسين الأداء للعمليات التقليدية مثل التيسير والترويب.

ومن الاتجاهات الحديثة في عمليات المعالجة التوجه نحو استخدام بدائل لتطهير المياه غير الكلور نظرا لتفاعله مع بعض المواد العضوية الموجودة في المياه . خاصة المياه السطحية . وتكوين بعض المركبات العضوية التي يعتقد بأن لها أثرا كبيرا على الصحة العامة.

وتعد المركبات الميثانية ثلاثية الهالوجين، مثل الكلوروفورم، في مقدمة نواتج الكلورة التي لاقت اهتمام كبيرا في هذا الصدد، إلا أن الحماس لإستخدام بدائل الكلور ما لبث أن تباطئ في الآونة الأخيرة نتيجة لأكتشاف أن هذه البدائل أيضا ينتج عنها مركبات لها تأثير على الصحة فمثلا ينتج عن الأوزون مركبات مثل الفورمالدهايد والأسيتالدهايد، وعن الكلورامين ينتج كلوريد السيانوجين، وعن ثاني أكسيد الكلور ينتج الكلورايت والكلوريت.

والآن تلاقي المعالجة الحيوية بإستخدام الكائنات الدقيقة اهتمام بالغا في العصر الحاضر بعد أن كانت وفقا على معالجة مياه الصرف لسنوات طويلة، حيث أثبتت الأبحاث فاعلية المعالجة الحيوية في إزالة الكثير من المركبات العضوية والنشادر والنترات والحديد والمنجنيز، إلا أن تطبيقاتها الحالية لا تزال محدودة ومقتصرة في كثير من الأحوال على النواحي التجريبية والبحثية. وختاما نشير إلى أن إدخال التقنيات الحديثة على محطات المعالجة التقليدية قد تستوجب تغييرات جذرية في المحطات القائمة وفي طرق التصميم للمحطات المستقبلية ويعني ذلك ارتفاعا حادا في تكلفة معالجة المياه، ويمكن تفادي ذلك أو الإقلال من أثره بوضع برامج للترشيد في استخدام المياه والمحافظة على مصادرها من التلوث.

الباب الثاني

الفصل الأول

٢ - ١ مصادر وخصائص المياه Sources and Characteristics of Water

الماء هو شريان الحياة الرئيسي حيث بدونه لا يمكن أن توجد حياة علي سطح الأرض. يغطي الماء بحالته السائلة أو الصلبة أربعة أخماس كوكب الأرض والماء كبقية السوائل يتمدد بالحرارة وينكمش بالبرودة. إلا أنه يشذ عن هذه القاعدة ما بين درجتي ٤°م والصفر المئوي. حيث يتميز الماء بقدرته علي التمدد حتي يتجمد وذلك عند درجة أقل من ٤°م وعليه يطفو الجليد فوق سطح الماء لإتاحة الفرصة لمعيشة الكائنات البحرية. ويعتبر الماء النقي أحد المصادر الطبيعية القابلة للنضوب والتي يزداد الطلب عليها في الوقت الحالي في مناطق عديدة من العالم وتناقص المياه هو أحد المشكلات التي تواجه العالم في هذا القرن وذلك نتيجة الزيادة المطردة في تعداد سكان العالم الذي ترتب عليه زيادة الرقعة العمرانية وكذلك الأنشطة الصناعية التي تستهلك كميات كبيرة من المياه وينتج عنها ملوثات تغير من مواصفات مصادر المياه الأمر الذي يستلزم اتخاذ إجراءات من الحكومات لسن التشريعات ووضع المواصفات القياسية لنوعية المياه علاوة علي تطبيق التكنولوجيات التي من سبيلها الحد من الاستهلاك المطرد والوصول إلي مياه نقية صالحة للإستخدام.

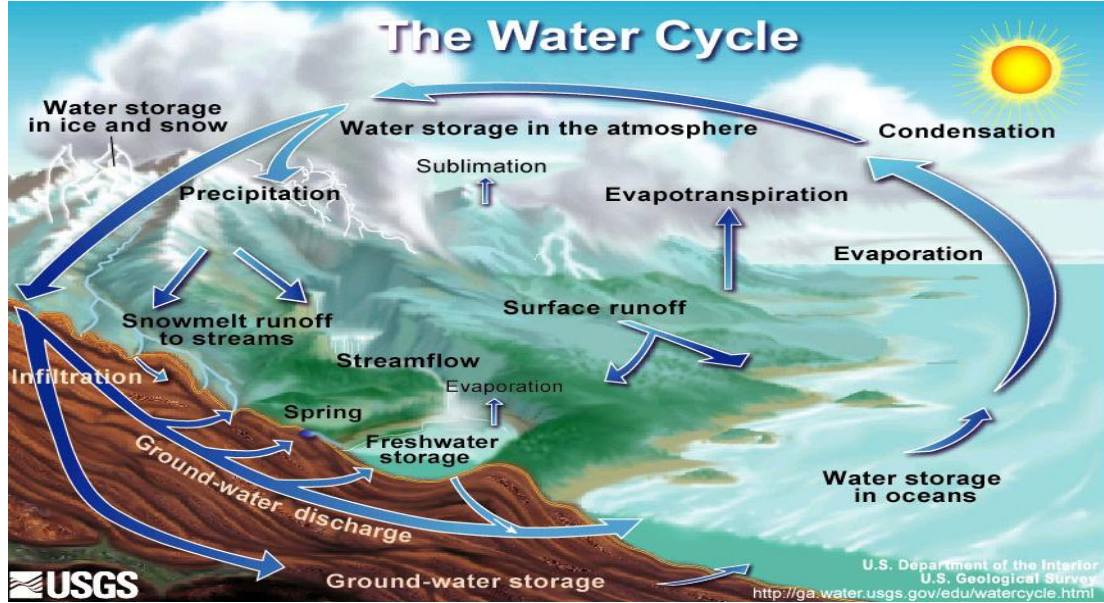
الدورة الهيدرولوجية للماء:

يختص علم الهيدرولوجيا بدراسة توزيعات المياه في الكرة الأرضية، وبحركتها المستمرة من البحار إلي الجو ومن الجو إلي اليابسة ومن الأرض عوداً إلي البحار وتسمى هذه الدورة الهيدرولوجية. وتغطي المحيطات ٧١% من سطح الأرض، وتحتوي علي ٩٧% من مياه الكرة الأرضية، ٣% الباقية توجد في الجو كبخار ماء، وعلي الأرض كمياه عذبة وثلوج وجليد، وتحت سطح الأرض كمياه جوفية، ومعظم المياه التي تسقط علي الأرض لا تصل إلي المحيطات بل تكمل دورتها الهيدرولوجية عوداً إلي الجو بعملية البخر وعملية نتح النباتات. وحوالي ٢٥% من المياه العذبة بالكرة الأرضية مخزونة تحت سطح الأرض حيث تبقى لمئات أو آلاف السنين، ونسبة صغيرة منها تكون موجودة في طبقات يمكن سحبها منها بكميات محددة.

وعليه يمكن تلخيص مصادر الشرب كالآتي:

١- الأمطار ٢- البحار ٣- المحيطات ٤- البحيرات ٥- الأنهار ٦- المياه الجوفية

ويوضح الشكل رقم (١-٢) دورة المياه في الطبيعة (الدورة الهيدرولوجية).



الشكل رقم (١-٢) دورة المياه في الطبيعة (الدورة الهيدرولوجية).

درجة نقاء الماء:

تأتي مياه الأمطار في المقدمة من حيث النقاء لأحتوائها علي نسبة بسيطة من المواد العضوية علاوة علي بعض الغازات الذائبة. ثم تليها المياه الجوفية التي تحتوي علي بعض أملاح الكالسيوم والمغنسيوم والصوديوم وبعض المواد العالقة وذلك طبقاً لنوعية التربة التي تمر بها.

أما المياه السطحية فتأتي في المؤخرة وهي عبارة عن مياه البحار والمحيطات والبحيرات والأنهار، وتعتبر كلها مصادر لمياه الشرب. فيتم الحصول علي مياه الشرب من مياه البحار والمحيطات عن طريق عمليات التحلية. أما مياه الأنهار والبحيرات العذبة فيتم الحصول علي مياه الشرب منها عن طريق عمليات المعالجة. أي أن المياه السطحية هي المصدر الرئيسي للمياه.

والمياه الجوفية عبارة عن مياه مستخرجة من الآبار، وتكون أملاحها عادة أكثر من المياه السطحية، إلا أنها تحتوي علي نسبة بسيطة جداً من المواد العالقة، لأن مرور المياه في طبقات الأرض يرشحها من المواد العالقة بها. وفي مصر نعتمد علي مياه نهر النيل والمياه الجوفية كمصادر رئيسية لمياه الشرب. وتصل حصة مصر من مياه النيل إلي ٥٥,٥ مليار متر^٣ في السنة، وذلك طبقاً لاتفاقية عام ١٩٥٩ مع السودان.

خصائص المياه:

تنقسم خصائص المياه إلى:

- أ. خصائص طبيعية.
- ب. خصائص كيميائية.
- ج. خصائص بيولوجية.

الخصائص الطبيعية Physical Properties

- درجة الحرارة
- العكارة
- اللون
- الطعم
- الرائحة

١. درجة الحرارة: Temperature

تؤثر درجة الحرارة على عمليات معالجة المياه، فهي تساعد على سرعة ذوبان الكيماويات المضافة وسرعة ترسيب الجسيمات الدقيقة.

٢. العكارة: Turbidity

قد تكون مواد عضوية مثل الطحالب ومواد غير عضوية مثل الطمي والرمال. وتكون العكارة في المياه السطحية أكثر منها في المياه الجوفية نظراً لأن الأخيرة تتعرض للترشيح خلال مرورها في طبقات التربة المختلفة.

٣. اللون: Colour

يحدث تلون الماء في الموارد السطحية نتيجة لتحلل المواد العضوية أو وجود مواد غير عضوية كالحديد والمنجنيز، ويعتبر تلون الماء من أكثر الدلالات على عدم صلاحيته للاستهلاك الآدمي ومعظم الاستخدامات الصناعية.

٤. الطعم: Taste

يكون للماء أحياناً طعم غير مستساغ، وذلك نتيجة وجود طحالب ومواد عضوية متعفنة، أو نتيجة اختلاطه بمياه الصرف أو المخلفات الصناعية قبل معالجته.

٥. الرائحة: Smell

يرتبط وجود طعم غير مستساغ في الماء مع وجود رائحة كريهة في نفس الوقت، إذا أن الرائحة ناتجة في معظم الأحوال من مسببات الطعم الكريه.

الخصائص الكيميائية Chemical Properties

- الأس الهيدروجيني
- العسر الكلي
- الأكسجين الذائب
- المواد الذائبة
- القلوية والحموضة
- المواد العضوية بأنواعها

١. الأس الهيدروجيني: pH

وهو ما يرمز له بالرمز "pH" وهو يعبر عن الحالة الحمضية أو القلوية للماء. وهو يبدأ من الصفر إلى رقم ١٤، والرقم ٧ يدل على التعادل النقي، وإذا قل الرقم عن ٧ يدل ذلك على حمضية الماء. فحينما تذوب أى مادة في المياه يتأين المحلول إلى أيونات الهيدروجين H^+ وأيونات الهيدروكسيد OH^- . ويكون الماء حمضي إذا كانت الأيونات H^+ أكثر من أيونات OH^- وقلوي إذا حدث العكس. ويكون المحلول متعادلاً إذا تساوى تركيز H^+ و OH^- . الماء الحمضي يحدث تآكلاً في المعدات، أما الماء القلوي فيرسب قشوراً. وقد وجد أنه بالنسبة للماء أو أي محلول مائي يكون حاصل تركيز أيونات الهيدروجين $[H^+]$ والهيدروكسيد $[OH^-]$ يساوي مقدراً ثابتاً هو 10^{-14} وذلك عند درجة حرارة ٢٥°م.

$$[H^+][OH^-] = 1 \times 10^{-14}$$

وفي حالة المياه النقية يكون $[H^+] = 10^{-7}$ وبالتالي:

$$pH = \text{Log } [H^+] = -\text{Log } [10^{-7}] = 7$$

٢. العسر : Hardness

وهو عبارة عن وجود مقادير ملحوظة من أملاح الفلزات التي لا تذوب في الماء مثل الكالسيوم والمغنسيوم. ووجودها في الماء يزيد من الأس الهيدروجيني للماء. والعسر يسبب قشور داخل المواسير والعدادات وأجهزة تسخين المياه. كما أنه يكسب الماء طعماً غير مستساغ ويصعب معه استخدام الصابون.

٣. الأكسجين الذائب: Dissolved Oxygen

يتواجد الأكسجين ذائباً في المياه العذبة بصفة دائمة نتيجة للتهوية الطبيعية، وتزداد نسبة الأكسجين الذائب في المياه الباردة عنها في المياه الساخنة، ويؤدي وجود الطحالب في الماء إلى إنتاج الأكسجين نهاراً فيزداد منسوب الأكسجين الذائب في الماء وفي الليل تستنفذ الطحالب كمية من الأكسجين فينخفض منسوب الأكسجين الذائب في الماء. وتساعد زيادة نسبة الأكسجين الذائب في الماء على حدوث التآكل في السطوح المعدنية الملامسة لها كمواسير والعدادات والمضخات.

٤. القلوية: Alkalinity

تعزي قلوية المياه لوجود هيدروكسيدات، كربونات، بيكربونات. بعض عناصر الفلزات النشطة مثل الصوديوم والكالسيوم والمغنسيوم والبوتاسيوم. وأرتفاع قلوية المياه يؤدي إلى تزايد التكاثر البيولوجي.

٥. الحموضة: Acidity

تكون المياه حمضية إذا كان الأس الهيدروجيني pH أقل من ٧ ومن أسباب حمضية الماء وجود ثاني أكسيد الكربون الذائب أو بعض الأحماض العضوية الناتجة من تحلل البقايا النباتية كما أن تصريف المخلفات الصناعية التي تحتوي علي أحماض في المسطحات المائية يزيد من درجة حموضة المياه. وبالإضافة لما تسببه المياه الحامضية من تآكل وصدأ المواسير الحديدية فإنها تذيب بعض المواد الضارة بالصحة مثل النحاس والرصاص والزنك. والمياه المفضل شربها يكون الأس الهيدروجيني (6.5- 8.5)

٦. المواد الذائبة الكلية: Total Dissolved Solids

عند مرور المياه السطحية أو الجوفية علي أنواع من التربة أو الصخور فإنها تذيب بعضاً من هذه المواد الصلبة وتختلط بالماء. وهناك حد أقصى مسموح به للمواد الصلبة الذائبة في الماء حتي لا تسبب للمستهلكين مشاكل صحية أو تكسب الماء طعماً ورائحة غير مقبولين. وتكون بعض المواد الذائبة ضارة بصحة الإنسان، لذلك من الضروري إعطاء عناية للتخلص منها أثناء عمليات المعالجة.

٧. المواد العضوية: Organic Compounds

تأتي نتيجة التلوث بالمخلفات السائلة الصناعية والزراعية والمجاري وهناك أنواع جديدة وكثيرة من المواد العضوية غير معروف تأثيرها في مياه الشرب علي المدى الطويل إلا أن بعض هذه المواد مسببة للسرطان والبعض الآخر يغير في أساس تكون الخلايا.

الخصائص البيولوجية Biological Properties

وهي عبارة عن ما تحتويه المياه من بكتريا وفيروسات وطحالب وطفيليات ضارة بصحة الإنسان، ويؤدي اكتشاف هذه البكتريا والفيروسات إلي وضع النظام السليم لتعقيم المياه بما يكفل قتل هذه الكائنات الدقيقة المسببة للأمراض.

الاشتراطات الصحية في المياه

إن مسؤولية القائمين علي تشغيل محطات تنقية مياه الشرب هي التأكد من أن نوعية مياه الشرب المنتجة تتوافق مع المواصفات القياسية التي تكفل حماية الصحة العامة، ويمكن تصنيف المواصفات القياسية إلي ثلاثة أنواع من الخواص هي:

١. الخواص الطبيعية:

أ. درجات حرارة الماء:

ليس لها تأثير علي الصحة العامة ولكن الارتفاع المفاجئ في درجة حرارة الماء قد يكون دلالة علي تقلبات موسمية أو تصريف كبير لمياه الصرف الصحي أعلي التيار.

ب. لون وطعم ورائحة الماء:

هو من الأهتمامات الجمالية للمياه ولكن حدوثها قد ينبئ بحدوث تلوث من مصادر مثل المخلفات المنزلية أو الصناعية.

ج. العكارة:

هي من الأمور الهامة للصحة العامة لأنها تؤثر علي عملية التطهير، فالذي يحدث أنه طالما توجد جسيمات تعكر المياه فإنها تكون مخابئ تلجأ إليها الكائنات الحية للهروب من تأثير الكلور عليها، فلا يتم التطهير بالكامل وتصل هذه الكائنات إلي المستهلك وقد تصيبه بالأمراض، لذلك حددت المواصفات القياسية أقصى مستويات للعكارة.

٢. الخواص الكيميائية:

تمثل الكيماويات العضوية وغير العضوية خطراً علي الصحة العامة.

٣. الخواص البيولوجية:

يمكن أن تنتقل الكائنات الحية المسببة للأمراض إلي الماء، ومن أهمها بكتريا المجموعة القولونية. وللكشف عن وجود بكتريا المجموعة القولونية تستخدم إحدى طريقتين هما:

أ. طريقة الترشيح الغشائي Membrane Filter:

وفيها يجب ألا تتجاوز عدد بكتريا المجموعة القولونية ١ لكل ١٠ مل من العينة وذلك في عينة واحدة كمتوسط لجميع العينات المأخوذة خلال شهر واحد.

ب. طريقة التخمر بالأنابيب المتعددة (MPN) Most Probable Number:

وفيها يجب أن ألا يتواجد يزيد العد البكتيري لبكتريا المجموعة القولونية عن ١/١٠٠ مل عينة لمرة واحدة طول الشهر ولا يتجاوز أكثر من ٥% فقط من العينات خلال العام.

أنواع المواد الدخيلة علي المياه:

يمكن تقسيم المواد الدخيلة علي المياه إلي ثلاثة أقسام:

١. مواد ذائبة (Dissolved Matters)

وأهمها أملاح كربونات وبيكربونات وكبريتات وكلوريدات الكالسيوم والماغنسيوم والصوديوم، وكذا أملاح مركبات الحديد والمنجنيز والسليكا، هذا بالإضافة إلي فضلات المجاري والمصانع. وعلاوة علي الغازات الذائبة، وأهمها الأكسجين وثاني أكسيد الكربون وكبريتيد الأيدروجين.

٢. مواد عالقة (Suspended Matters)

وأهمها الطين والرمل والمواد النباتية والحيوانية والميكروسكوبية وأنواع البكتريا، وفضلات المصانع والصرف الصحي.

٣. مواد غروية (Colloidal Matters)

وتوجد في حالة متوسطة بين التعلق والذوبان.

(التأثيرات الغير مرغوبة لبعض المواد الدخيلة علي المياه) المواد الذائبة:

■ أملاح الكالسيوم والمغنيسيوم

- البيكربونات: تسبب قلوية وعسر مؤقت.
- الكربونات: تسبب قلوية وعسر مؤقت.
- الكبريتات: تسبب عسر دائم.
- الكلوريدات: تسبب عسر دائم.

■ أملاح الصوديوم

- البيكربونات: تسبب قلوية.
- الكربونات: تسبب قلوية.
- الكبريتات: تسبب تكوين رغاوي في الغلايات.
- الفلوريدات: تسبب تشويه الأسنان.
- الكلوريدات: تسبب طعماً.

■ الغازات الذائبة

- الأكسجين: تأثير علي المعادن.
- ثاني أكسيد الكربون: تأثير علي المعادن، وحمضية.
- كبريتيد الهيدروجين: تأثير علي المعادن، وطعم، ورائحة.

■ مواد عالقة

- البكتريا: بعضها يسبب أمراضاً.
- الطحالب: تسبب لونا، وطعماً، ورائحة وأحياناً سموم.
- الطمي: يسبب عكارة.

■ مواد غروية:

- أكسيد الحديد: يسبب لونا أحمر.
- المنجنيز: يسبب لونا أسود أو بني.
- المواد العضوية: تسبب لونا وطعماً.

ووجود بعض هذه المواد في المياه يجعلها غير نقية أو غير صالحة للاستعمال وقد تسبب بعض الأمراض.

الهدف من عمليات المعالجة:

يقصد بالتنقية التخلص من كل أو بعض المواد الغريبة سواء كانت ذائبة أو عالقة أو مواد غروية، حيث أن المياه السطحية معرضه لعوامل كثيرة تؤدي إلي تلوثها فتصبح غير صالحة للاستعمال إلا بعد تنقيتها.

ويمكن تقسيم المياه طبقاً لدرجة نقاوتها إلي:

- مياه نقية صالحة للاستعمال (potable water).
- مياه غير نقية (untreated water).
- مياه غير صالحة للاستعمال (contaminated or polluted water).

المياه النقية الصالحة للاستعمال:

هي المياه الخالية من أي جراثيم ومن المواد المعدنية الذائبة التي تكسبها لونا أو تجعلها غير صالحة للاستعمال أو غير مستساغة الطعم أو الرائحة. أي تتوفر فيها خاصيتان هما: النقاء (purity) والصلاحية (water quality).

والصلاحية لفظ طبي مقصود به عدم احتواء الماء علي أي شيء ضار بالصحة.

والنقاء صفة طبيعية المقصود بها خلو الماء من مسببات اللون والعكارة والطعم والرائحة.

المياه غير النقية:

هي المياه التي تعرضت لعوامل طبيعية أكسبتها تغييراً في اللون أو الطعم أو الرائحة أو العكارة، إلا أن هذا لا يعني تأكيد عدم صلاحية المياه للاستخدام، إذا قد لا يتسبب عن هذا التلوث أية أمراض أو أضرار بالصحة.

المياه غير الصالحة للاستعمال:

هي المياه التي تحتوي علي البكتريا أو مواد كيميائية سامة تجعلها ضارة بالصحة العامة لما تسببه من أمراض، مما يؤكد عدم صلاحيتها للشرب. وأحتمال تواجد هذه البكتيريا أو المواد الكيميائية في المياه المنقاة، لا يتأتى إلا في الحالات الآتية:

١. اتصال بين مصدرين للمياه أحدهما ملوث (cross connection).
٢. كسر في شبكة مواسير المياه وتعرضها للتلوث.
٣. التنقية غير الكاملة للمياه.
٤. غمر وحدات نقل المياه أثناء الفيضانات العالية.

المعالجة الأولية للمياه:

نحصل علي إمدادات الماء من الأنهار أو من الآبار أو من خلف السدود. وتختلف نوعية الماء تبعاً لاختلاف المصدر الذي جاءت منه، وبالتالي يحتاج كل نوع إلي معالجة خاصة حتي تكون المياه صالحة للشرب.

ففي مياه الأنهار وجد أنها تحتوي علي شوائب صلبة عالقة علاوة علي ما بها من تلوث ميكروبي، أما مياه الآبار فتحتوي علي مواد كيميائية ذائبة ويقل فيها التلوث الميكروبي أو ينعدم.

عمليات المعالجة:

تمر المياه الخام بعدة عمليات لمعالجتها لتكون صالحة للشرب وهي:

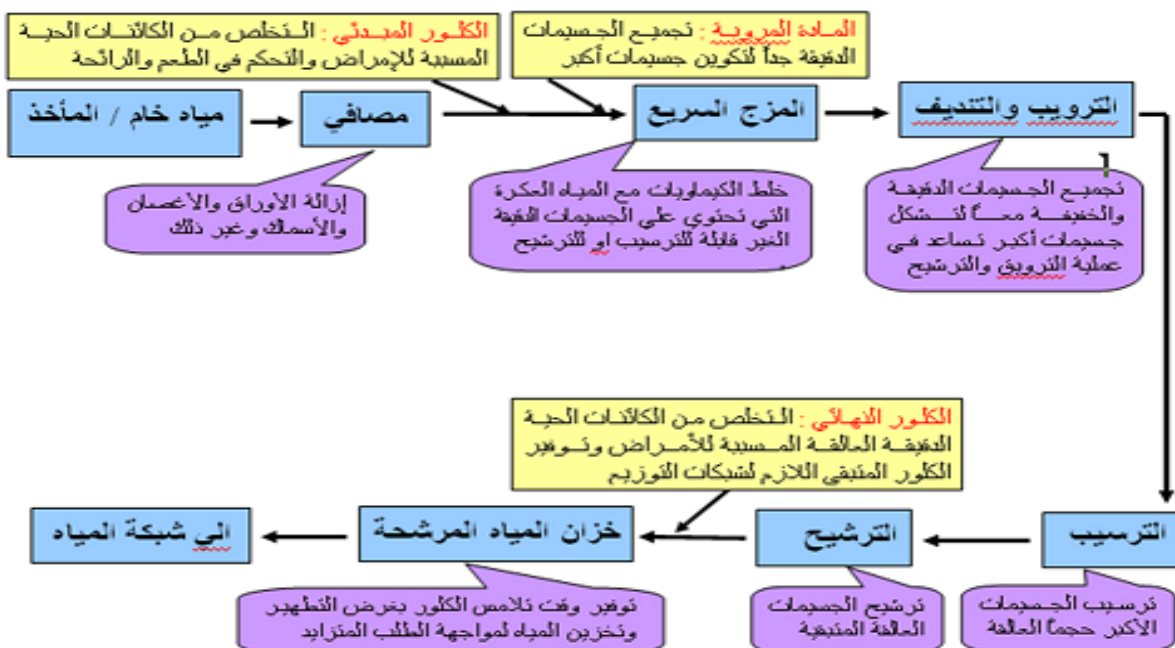
المعالجة الأولية وتنقسم إلي:

- التصفية.
- التطهير المبدئي.
- المعالجة الكيماوية المبدئية.
- الترسيب المبدئي (اختياري).

١. المعالجة الرئيسية وهي تلي المعالجة الأولية وتنقسم إلي:

- الترويب.
- التنديف.
- الترسيب.
- الترشيح.
- التطهير / التعقيم.
- التخزين.
- الضخ.

ويوضح الشكل رقم (٢-٢) خطوات معالجة مياه الشرب والهدف من إجراء كل عملية من هذه العمليات.



الشكل رقم (٢-٢) يوضح مخطط لعملية تنقية مياه سطحية.

الفصل الثاني

تكنولوجيا تنقية المياه السطحية Surface Water Purification Technology

٢ - ٢ الغرض من تنقية المياه السطحية

تحتوي معظم المياه السطحية (خاصة نهر النيل) على بعض الشوائب العالقة، بالإضافة إلى بعض البكتيريا والطحالب.

أما الأملاح الذائبة فتكون غالباً مقبولة (حيث أن تركيزها دائماً متوازن) كما أنها لا تضر الإنسان. ونهر النيل وفروعه هو مصدر المياه السطحية في جمهورية مصر العربية، وتحتوي هذه المياه على نسبة مقبولة جداً من الأملاح الذائبة تتراوح بين ٢٠٠ إلى ٤٠٠ ملجم/لتر (جزء في المليون) وهذه النسبة المثالية من الأملاح الذائبة تدل على تركيزها مناسباً لجسم الإنسان. إن.

والغرض الأساسي من عمليات التنقية للمياه السطحية العكرة الطبيعية هو تحقيق الآتي:

١. إزالة الكائنات الحية الدقيقة والقضاء عليها، خاصة البكتيريا الممرضة والفيروسات والجراثيم.

٢. تحسين الصفات الطبيعية للمياه، وذلك بإزالة اللون والعكارة والرائحة وجعلها مستساغة الطعم ومعدة الرائحة.

٣. التخلص من الطحالب بطريقة مناسبة لا تؤدي إلى تدميرها تجنباً للمشاكل اللونية والطعم والرائحة.

٤. إزالة المواد العالقة أو الطافية.

٥. إزالة المواد العالقة صغيرة الحجم.

٦. إزالة المواد الصلبة الذائبة العضوية وغير عضوية.

٧. إزالة العناصر الجالبة للون والمذاق والرائحة في المياه.

٨. إزالة الدهون والشحوم والزيوت.

٩. إزالة المواد العالقة مثل الرمل والطين.

١٠. إزالة بعض المركبات الكيميائية، والتي قد تتعارض مع بعض استخدامات المياه الخاصة.

١١. الحد من تلوث المياه.

١٢. مواكبة وتطبيق التشريعات والقوانين السائدة ذات الصلة بتنقية مياه الشرب.

٢ - ٢ - ١ خطوات عملية تنقية المياه السطحية

يُتبع عملية تنقية المياه السطحية في مصر (والتي يكون مصدرها غالباً نهر النيل وفروعها الرئيسية والترع) خطوات شبيهة موحدة، تتلخص في النقاط التالية:

١. أعمال تجميع المياه من المصادر لضخها إلى الموقع وحدائق التنقية، وتشمل:

المأخذ، ومواسير المأخذ، وطمبات

ضخ المياه الخام (ذات الضغط المنخفض عادة) لتوصيل المياه من المأخذ إلى بداية محطة التنقية وهو حوضالتوزيع.

٢. يتم إضافة جرعة الكلور المبدئي ليلدلك إضافة المواد الكيميائية المجلطة.

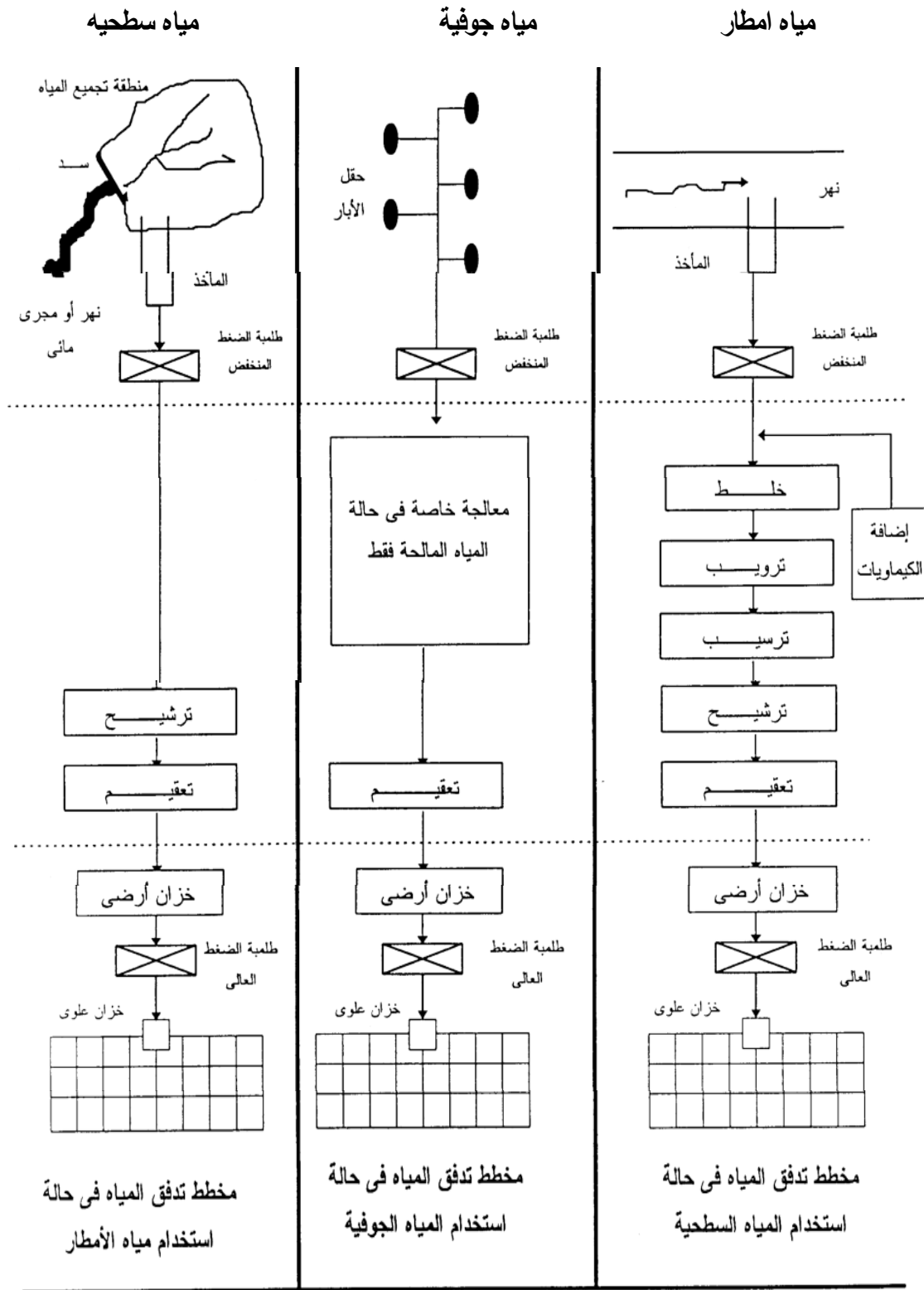
٣. أحواض الترسيب والتنظيف (المواد الكيميائية المجلطة) ثم الترسيب.

٤. الترشيح بالمرشحات الرملية بطيئة المعدل أو سريعة المعدل.

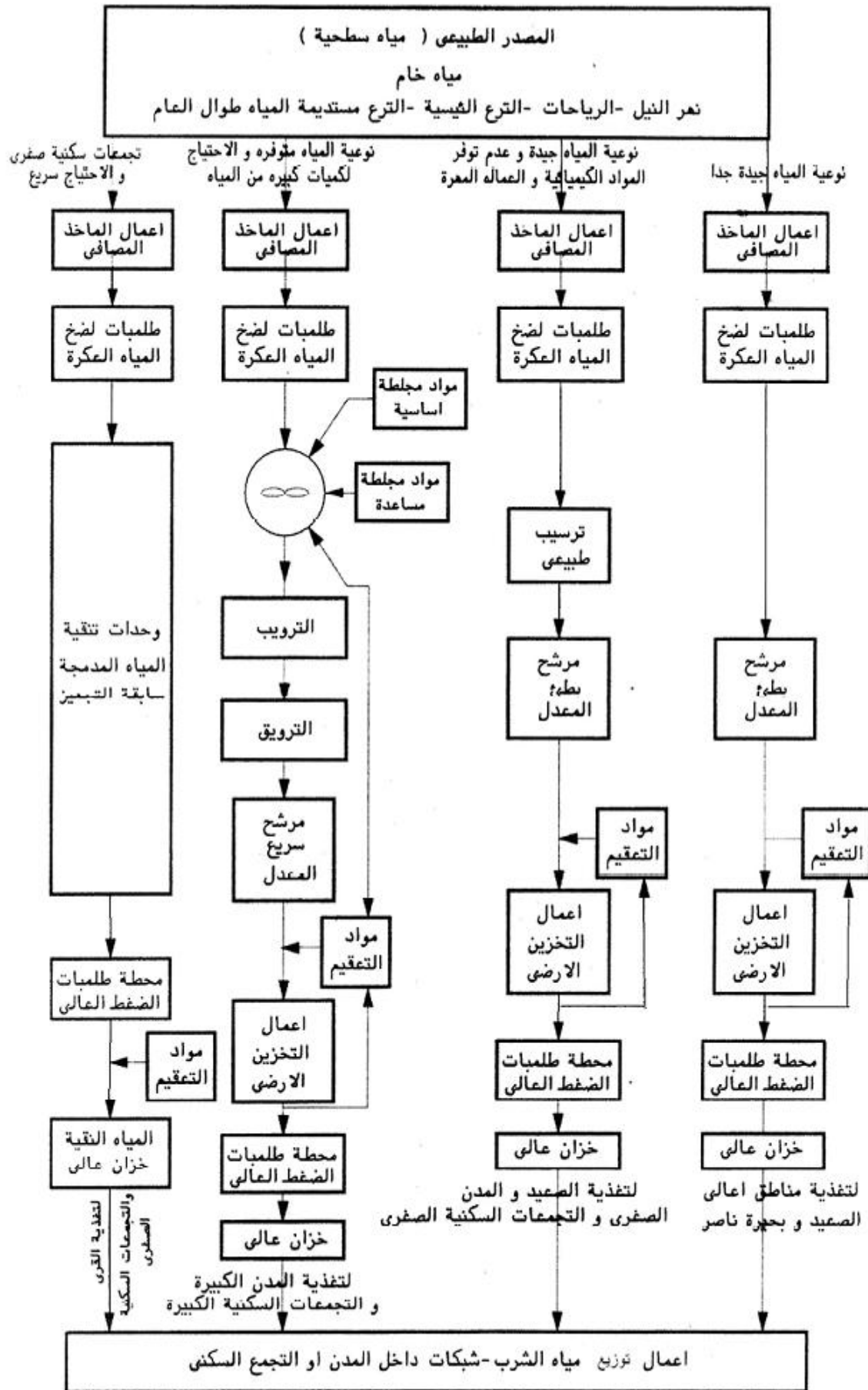
٥. التعقيم (بشمالكلورة الابتدائية والكلورة النهائية).

ثم يتم بعد ذلك تجميع المياه المنقاه في خزانات تجميع أرضية، ثم ضخها للتوزيع بواسطة طلمبات ضخ المياه المنقاه (ذات الضغط العالي) إلى شبكات التوزيع والخزانات العالية.

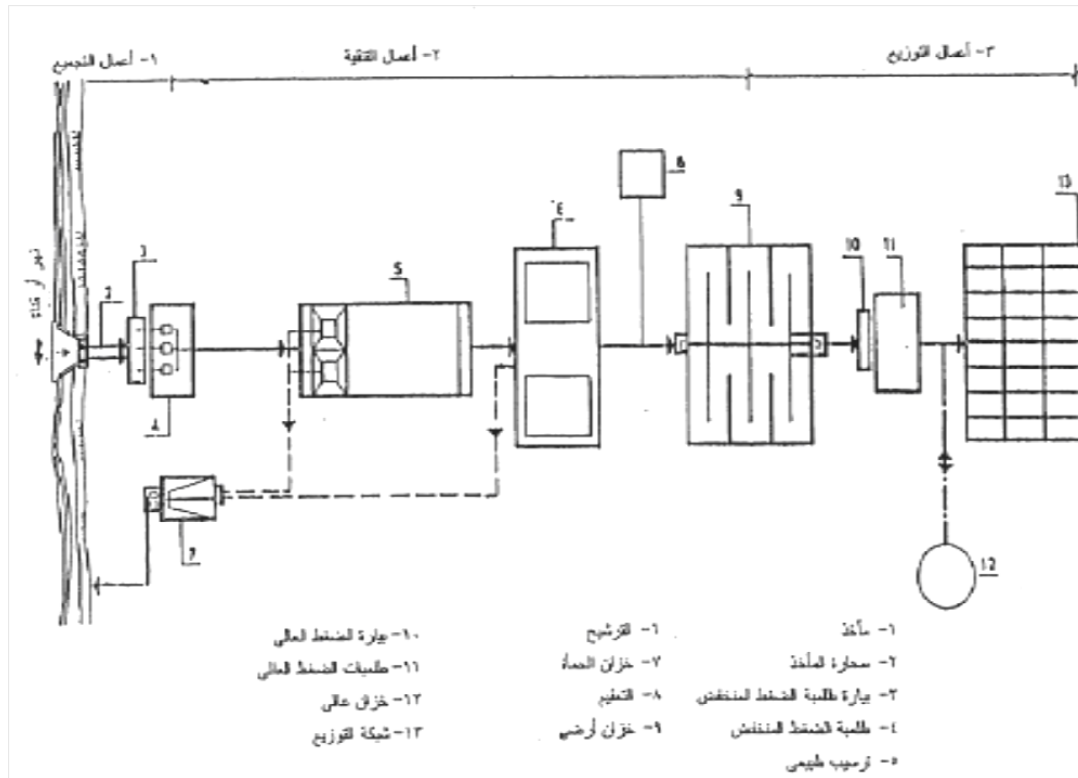
ويوضح الشكل رقم (٢-٣) مخطط عام لمنظمتين تنقية ومعالجة (المياه السطحية، المياه الجوفية، مياه الأمطار) كما أن الشكل رقم (٢-٤) يوضح أعمال التجميع وتنقية المياه السطحية وتوزيع المياه للشرب كما يوضح الشكل رقم (٢-٥) رسماً تخطيطياً لمسار المياه في وحدائق التنقية للمياه السطحية بنظام المرشحات الرملية بطيئة المعدل، بينما يوضح الشكل رقم (٢-٦) رسماً تخطيطياً لمسار المياه في وحدائق التنقية للمياه السطحية بنظام المرشحات الرملية سريعة المعدل.



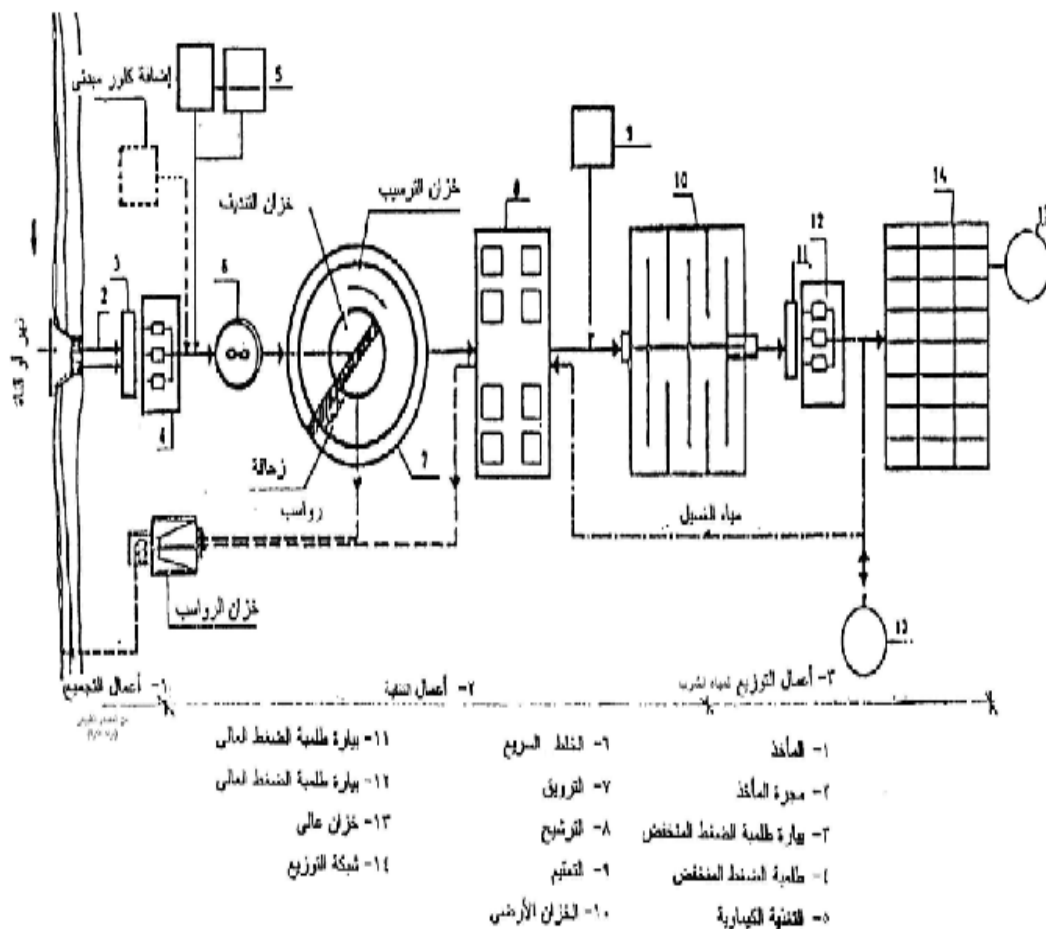
شكل رقم (٢-٣) مخطط عام لمنظمتنقية وتوزيعمياه الشرب باختلافالمصدرالطبيعي



شكل رقم (٢ - ٤) يوضحاً عمالتجميع وتنقية المياه السطحية وتوزيعها للشرب



شكل رقم (٥-٢) رسم تخطيطي لمسار المياه في وحدات تنقية المياه السطحية (المرشح البطيء)



شكل رقم (٦-٢) رسم تخطيطي لمسار المياه في وحدات تنقية المياه السطحية (المرشح السريع)

٢ - ٢ - ٢ اختيار الموقع لمحطة تنقية مياه الشرب

يعتبر اختيار الموقع المناسب لمحطة التنقية من أهم الدراسات المطلوبة لتصميم وإنشاء المحطة حيث تؤثر عوامل كثيرة على الاختيار الأنسب لزمدرستها في حالة عدم توفر دراسات ومخططات عامة سابقة للمدنا والتجمع السكني المطلوب إمدادها بالمياه الصالحة للشرب.

و

يعتبر نوع وموضع مصدر المياه الخامس من أهم الآبار والمياه السطحية العكرة أو مياه البحار والبحيرات المالحة ذات علاقة وثيقة باختيار موقع المحطة، وفيما يلي عرض لهذه المصادر.

أولا الآبار Wells

في حالة الاعتماد على المياه لأرتوازية (الجوفية) كمصدر أساسي لإمداد بالمياه تكون الطبقة الحاملة ونوعية مياهها واتجاه هسريان المياه بها العناصر الأساسية لاختيار موقع محطة المياه حيث يحدد الموقعاً ما اتجاه هسريان المياه هتفادياً لأبصادر للتلوث. أما في حالة آبار الارتوازية للمياه كمصدر مسا عد لكميات المياه المطلوبة لملحطة التنقية فيرا عباً تكون المياه هصا لحة لأستخدام مطبقاً للمعايير الصحية.

ثانيا الأنهار والبحيرات العذبة Rivers and freshwater Lakes

تشرط أن تكون الأنهار والترع والبحيرات بعيدة عن مصادر احتمالات التلوث أماً التيار وأن تكون المياه هبكميات تنقيها لإحتيا جات لمدار السنة.

ثالثا البحار والبحيرات المالحة Seas and salt Lakes

يشترط أن يكون مصدر هذه المياه هبعيداً عن مصادر احتمالات التلوث معاً لأخذفياً لأعتبار ظاهرة المد والجزر.

٢ - ٢ - ٣ المآخذ Intake

المآخذ هو الأعمال الإنشائية التي تقام على جانب المصدر المائي (نهر، ترعة رئيسية، بحيرة) لسحب المياه العكرة (الخام) بطريقة سليمة. وبالكميات المناسبة للاحتياجات. تمر المياه من خلال المصافي للمواسير المأخذ ثم إلى السيار محطة طلب المياه العكرة (الضغط المنخفض عادة) لضخها إلى المحطة التنقية.

وهناك أنواع مختلفة من المآخذ إلا أننا نختار النوع المناسب لتوقع لعدة عوامل أهمها:

١. مصدر المياه المستعمل (النهر أو البحيرة أو الترعة).
٢. خصائص المياه في المصدر (المجرب المائي)
٣. درجة التلوث في المياه المصدر.
٤. احتمال التلوث بالمصدر المائي.
٥. تأثير التيار أو الفيضان على تعليمبنا المآخذ.
٦. عمق المياه هو طبيعة قاع المصدر المائي.
٧. احتياجات الملاحه.
٨. حماية الكائنات الحية المائية.
٩. اتجاه الرياح
١٠. سرعة المياه وحركة الأمواج.
١١. أبعاد المجرب المائي.
١٢. الملاحه في المجرب المائي.
١٣. نوعية أساسات المآخذ الإنشائية.

علأنهيججميعالأحوالمراعاةالشروطالآتيةبالنسبةلمواقجميعأنواعالمأخذ:

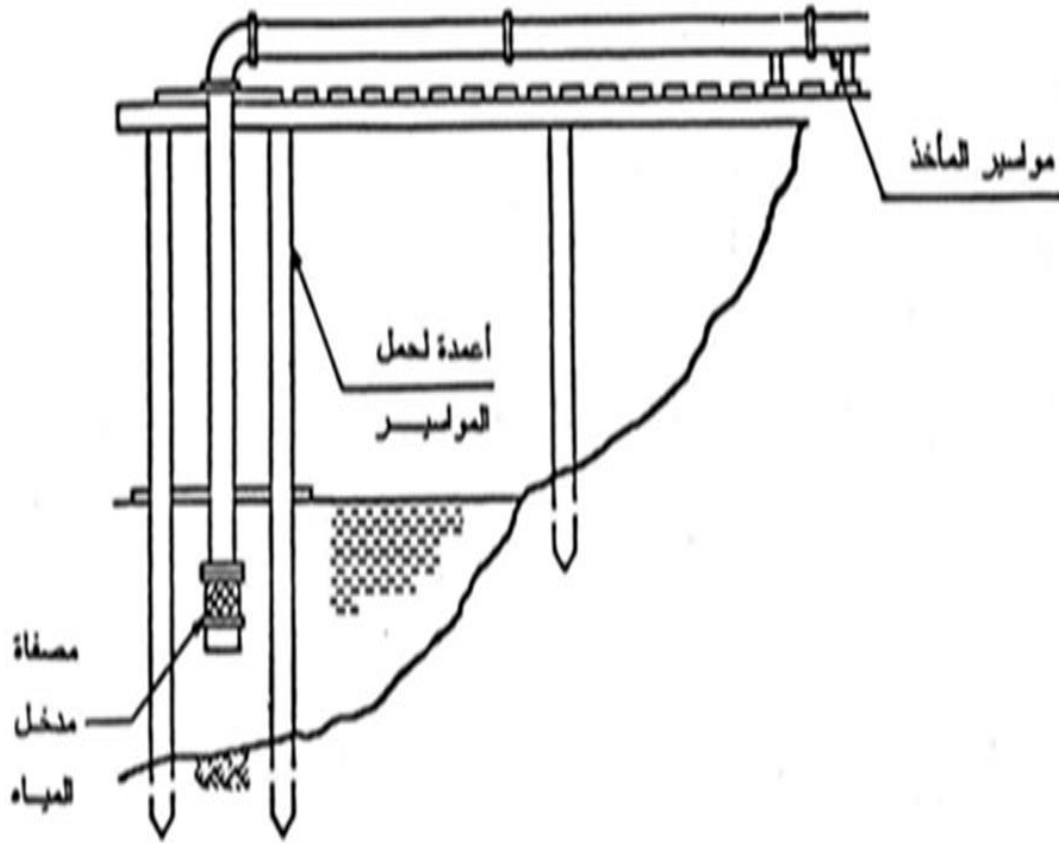
١. أنيكونسعةالمأخذكافيةلإمدادالمدينةلمدطويلةمستقبلا.
 ٢. أنيكونموقعالمأخذفوقالتيار بالنسبةللمدينةأوالمصدرللتلوث (Upstream).
 ٣. أنيكونموقعالمأخذبعيداًعنالمدينةبمسافةتسمحبإمتدادالمدينةفيالمستقبل.
 ٤. أنيكونالمأخذبعيداًعنأيمصدرتلوثمحتملمعوقايةموقعالمأخذمنأيتلوثمباشراً، وذلكبمنع ارتدادأو استعمالالأهالي لمنطقةتمتد علىجانبيالموقع، وتصلإلى ٥٠٠ مترفوقالتيار و ١٥٠ مترتحت التيار بالنسبةللمأخذويكونذلكبعملسورمنالسلالكالشائكحولهذا المنطقةوكذلكوضعاللافتات الضرورية.
 ٥. أنيكونسحبالمياهمنمتوسطعمقالمياهبالمصدر، بحيثتكونأعلىمنالقاءوأقلمنسطحالماء بالمسافاتالآمنةولا تعترضاحتياجاتالملاحةالنهرية.
 ٦. أنيكونالمأخذفيمكانعلىخطمستقيممنالمصدرقدرالمستطاع.
 ٧. أنيكونالمأخذبعيداًعنأماكنالترسيبفيالمجر بلضمانسحبمياهبدونرواسببصفةمستمرة.
 ٨. أنيكونالمأخذبعيداًعنأماكنالانحرفيالمجر بلضمانعدمإنهيارمنشآتالمأخذ. والأشترطاتالفنيةلموقعالمأخذ
- ذ

٢ - ٢ - ٣ - ١ أنواع المآخذ

يمكن تقسم أنواع المآخذ إلى:

مأخذ ماسورة (Pipe intake)

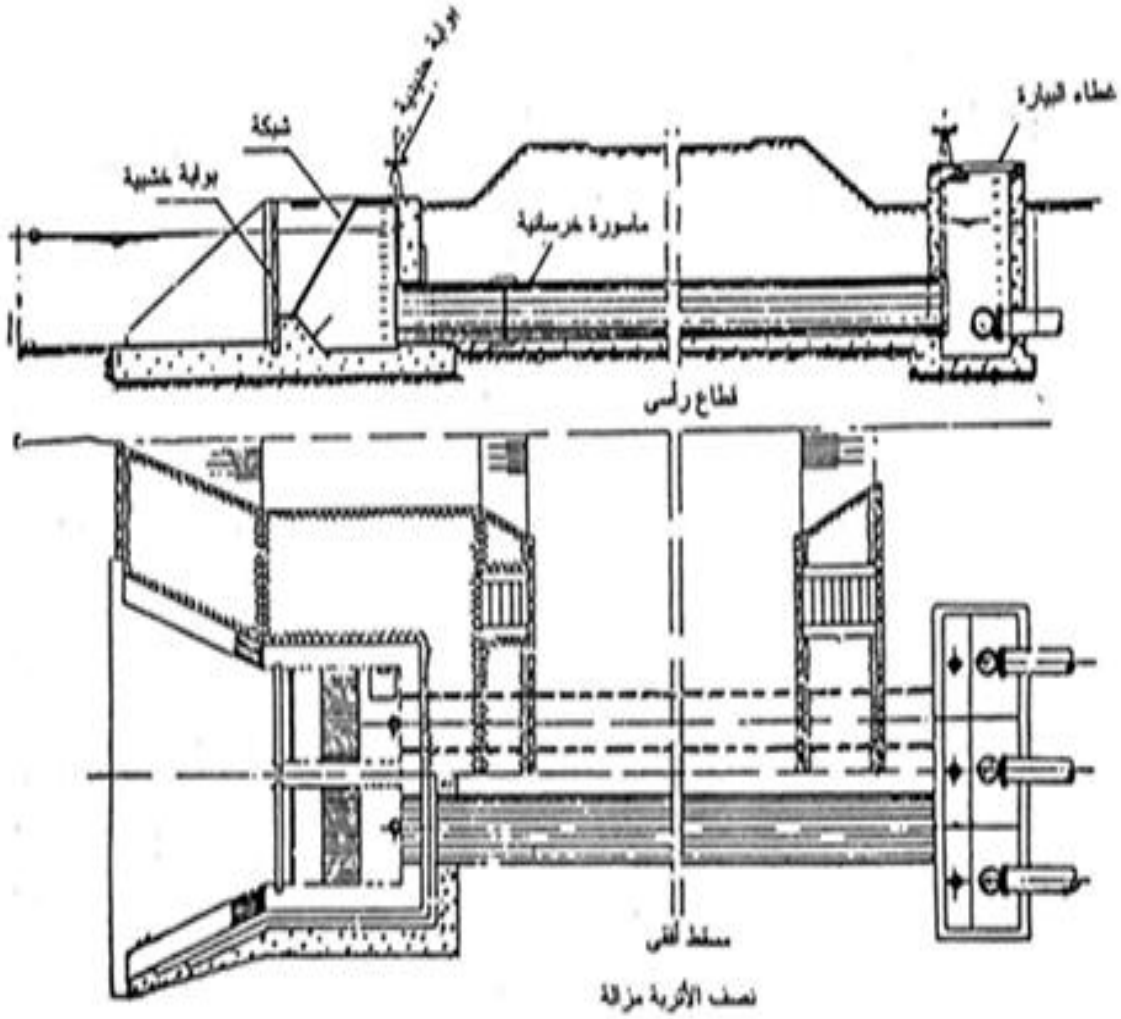
- هو عبارة عن ماسورة أو ماسورتين أو أكثر تمتد من الشاطئ إلى مسافة كافية بعيداً عن الشاطئ لتلوث المحتمل لجواره وتكون المواسير محمولة على هيكل حديد كوبريا وهيكل من الخرسانة المسلحة بحيث لا يعوق الملاحه، بالإضافة إلى وجوب إضاءة خاصة للتحذير من الاصطدام به ليلا.
- وتنزل المواسير إلى حوالى متر تحت أقل منسوب للمياه، أو أن يكون للمواسير أكثر من فتحة لتتناسب بتغير المنسوب في المجري المائي ويستخدم هذا النوع من المآخذ عادة في الأنهار الكبيرة.



شكل رقم (٢-٧) مأخذ ماسورة

مأخذ الشاطئ (Shore intake)

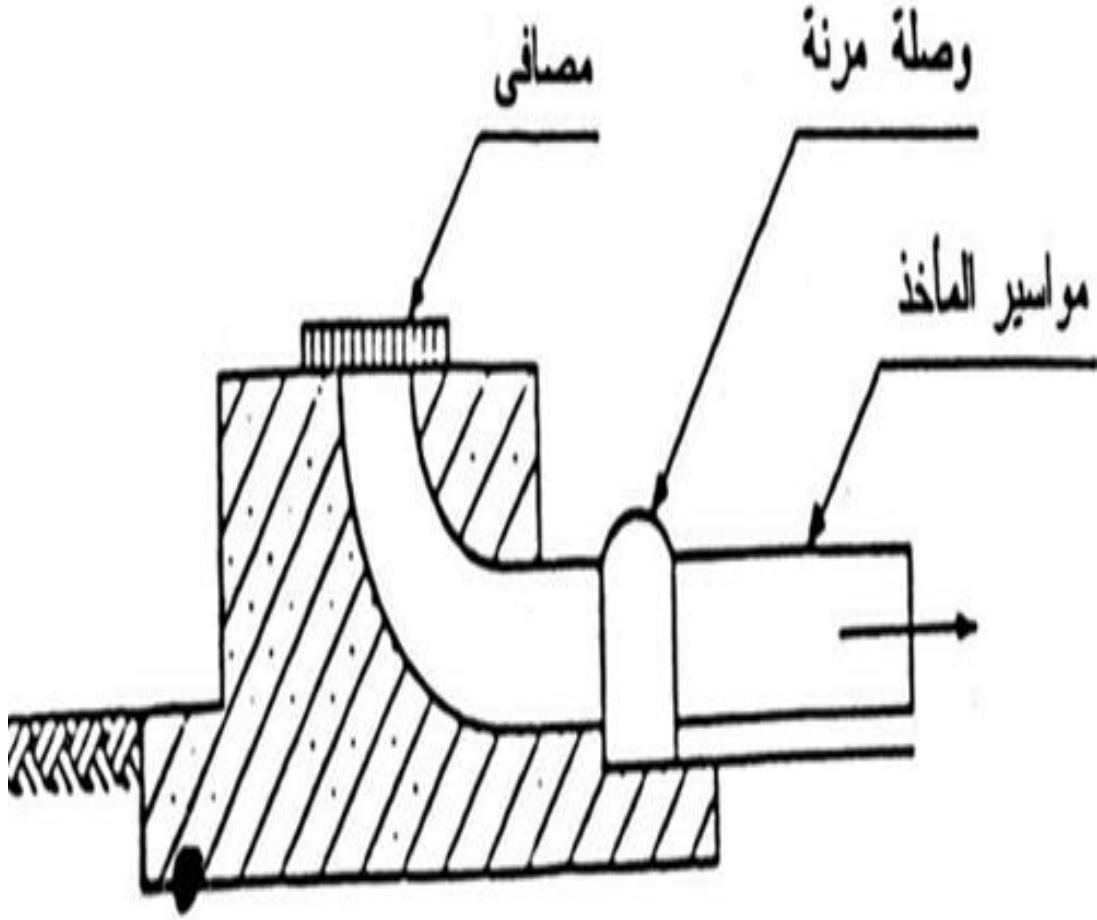
وهو عبارة عن حائط أو أجنحة تنبذ على الشاطئ مباشرة من الخرسانة المسلحة أو الطوب لحماية الجسر من انهيار و بالتالي ي لوقاية مواسير المياه وتمتد المواسير تحت الجسر، وتنتهي إلى بيارات تلمبات المياه الخام (الضغط المنخفض عادة). وتوضع المصافي على المأخذ لحجز المواد الطافية والأعشاب والكائنات . ويستعمل هذا الطراز من المآخذ في القنوات الملاحية وغير الملاحية على السواء، وفي الأنهار الصغيرة نظراً لأنها لا يعوقها ملاحه.



شكل رقم (٢-٨) يوضح مأخذ الشاطئ

مأخذ مغمور (Submerged intake)

وهو عبارة عن ماسورة مثبتة هقيقا عالجريا والسطح المائى بواسطة كتل خرسانية أو صخرية، ويستعمل هذا المآخذ هققا لأنهار أو المجارى الملاحية الضيقة والبحيرات، وفيحالات احتمالتلوث الشاطئ بالمواد الطافية من العوامات والسفن علىالجانبيين.

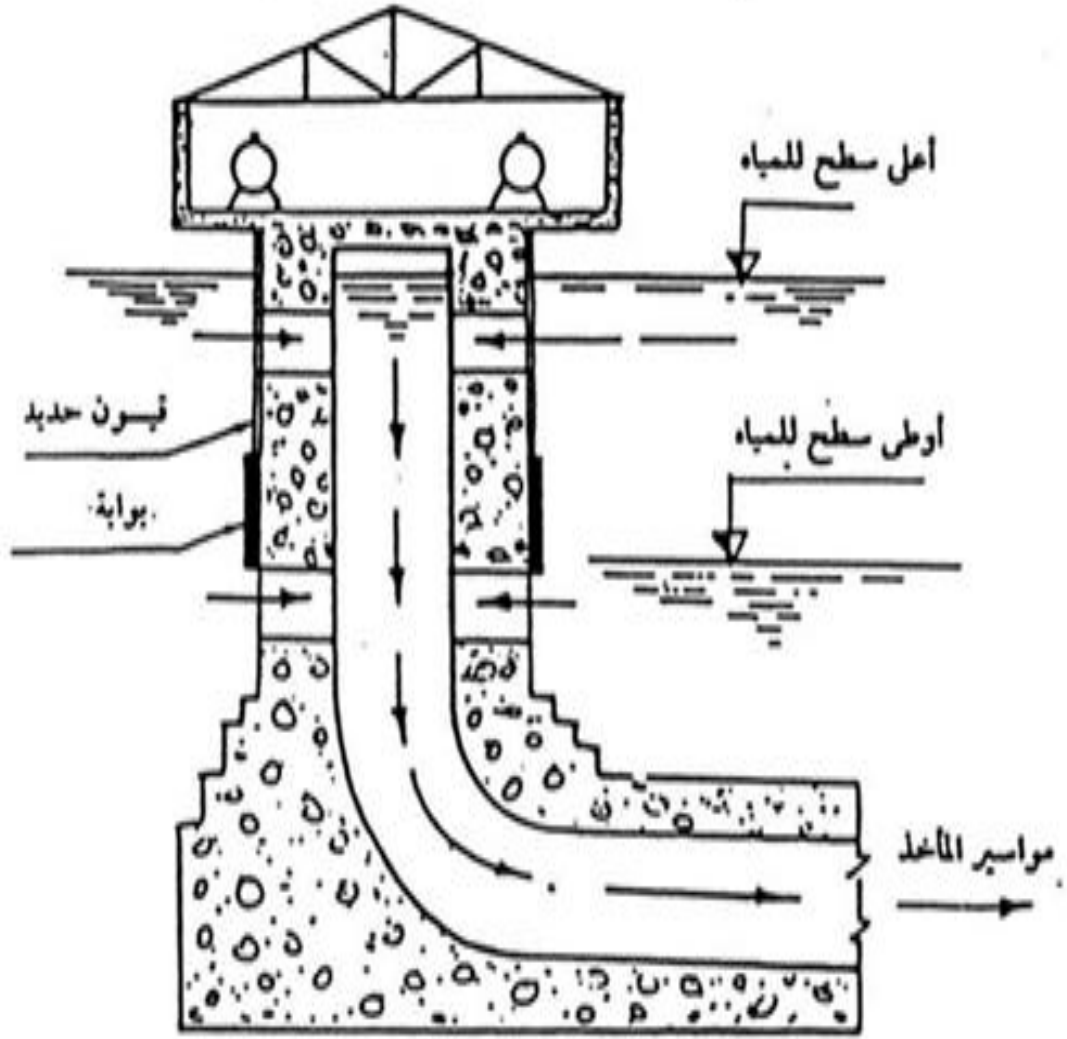


شكل رقم (٢-٩) يوضح مأخذ مغمور

مأخذ البرج (Tower intake)

يستخدم

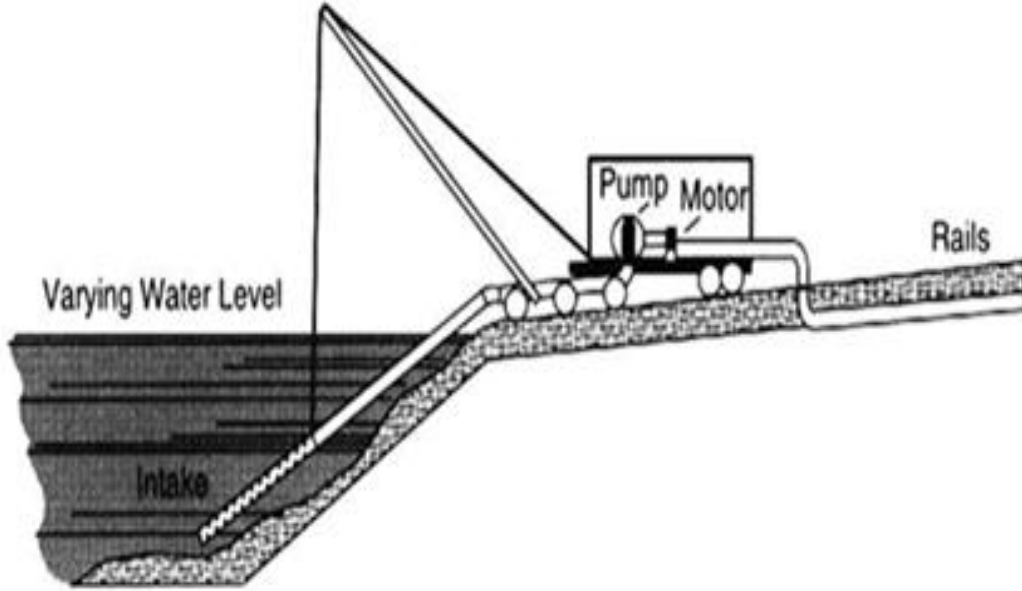
في المسطحات والمجاري المائية التي يسمح فيها بإنشاء مبانٍ لسحب المياه هبئاً ليعوق هذا المبانى الحركة الملاحية في المجري المائية مثل المسطحات المائية العريضة ذات التغير الكبير في منسوب المياه، يمكن إنشاء عبر جزم ودفحات لتدخل فيها المياه وتركب داخلها طلمبات لسحب المياه وتمتد مواسير الطرد بعد ذلك عن طريق كوبري إلى الشاطئ ليستعمل هذا النوع من مأخذ في البحيرات المائية العذبة والمتغيرة المناسيب، وبينما البرج داخل البحيرة على مسافة من الشاطئ وتدخلها المياه من فتحات تعلم مناسيب مختلفة ومنها إلى السحارة المأخذ.



شكل رقم (٢-٩) يوضح مأخذ البرج

مأخذ مؤقت (Emergency Intake)

وهو يستعمل في حالات الطوارئ وفي حالات الموقفة التي يستند عليها أمر فيها الاعتماد على المياه السطحية كمصدر للمياه. وهو عبارة عن ماسورة ممتدة على حامل يطفو على سطح الماء. وهذا الماسورة المرنة تكون متصلة مباشرة بطلبة الضخ.



شكل رقم (٢- ١٠) يوضح المأخذ المؤقت

الشروط العامة للمأخذ

ولما كان مصدر المياه الهال رئيسي في جمهورية مصر العربية هو نهر النيل وفروعها الريا حاتو الترع الرئيسية المستديمة المياه، فإنها غالبا ما يستخدم مأخذ الماسورة على النهر ومأخذ الشاطئ على الترع ويجب مراعاة الشروط العامة الآتية:

١. عمل مواسير ذات مداخل مختلفة المناسبة لعمق ودقة المحابس اللازمة حتى يمكن سحب المياه من الطبقات العليا للماء في نهر حيث يتركز المواد العالقة في المياه في هذه الطبقات، وذلك نظرا لتغير مناسيب المياه النيل على مدار السنة.
٢. يفضل أن يكون المأخذ عبارة عن ماسورة تنحني إذا طرأ أي وقف عمل أحد هما قامة لأخر بامداد محطة طلبات المياه هبالماء اللازم.
٣. تزويد المأخذ بالمصافي الثابتة أو المتحركة على أنيرا عن عمل سلب مجوار المواسير لنزول العمال للعمال إصلاحات أو صيانة للمواسير أو المصافي.

٢ - ٣ - ٢ - ٢ المصافي Screens

الغرض من المصافي هو حجز الأشياء الكبيرة كغصان الأشجار والنباتات والأجسام الطافية التي يمكن أن تسد أو تتلف أو تعطل أجهزة ومعدات المحطة كالطلمبات والمواسير وغيرها، وأعمال المصافي هي أيضاً لخطوات التنقية وهي إزالة المواد الغريبة من المياه الخام، ويجب أن تتم عند نقاط مصافي الماء أخذ سحب المياه الخام العكرة.

وصف مختصر لثلاثة أنواع من المصافي ذات القضبان والمصافي ذات الشبكة والمصافي الدقيقة:

المصافي ذات القضبان (Bar Screens)

وتصنع من قضبان صلبة ملحومة ومتوازية موضوعة على مسافات متساوية وتتراوح هذه المسافات من ١,٥ إلى ١٣ مم في المصافي ذات الفتحات الصغيرة من ١٣ إلى ٢٥ مم في المصافي ذات الفتحات المتوسطة من ٣٢ إلى ١٠٠ مم في المصافي ذات الفتحات الكبيرة وأكثر المصافي استخداماً هي ذات الفتحات المتوسطة والكبيرة. وتعتبر المصافي ذات القضبان من المصافي التي تدخل المياه بها في زاوية تتراوح من ٦٠ إلى ٨٠ درجة معاً لئلا تقلنس هي لعملية تنظيفها ولمنع انسدادها، ويتم التنظيف يدوياً في مصافي المحطات الصغيرة. التصرف، ويفضل أن يكوناً وتوما تيكياً في المحطات الكبيرة وأحياناً الصغيرة.

المصافي ذات الشبكة (Mesh Screens)

وتسمى أيضاً المصافي الضيقة وتصنع من سيجال السلكا وألواح من الصلب الذي لا يصدأ أو تصلح مساحاتها الفتحة إلى ١٠ م^٢ وتستخدم في حالات المياه التي لا تحتوي على أجسام كبيرة، وتركيب رأسياً في الماء وتنظف ألياً في معظم الأحيان.

المصافي الدقيقة (Micros trainers)

المصافي الدقيقة تقوم بحجز العوالق الكائنات الحيوانية والنباتية الصغيرة جداً المعلقة أو الطافية في الماء وتنظف عادة ألياً بواسطة دش ماء.

سحارة المأخذ (Intake conduit)

هي الماسورة الواصلة من منبع المياه إلى مصدر المياه حيث تيار طلمبات الضغط المنخفض وقد تكون صغيرة (ماسورة من الحديد الزهر) أو كبيرة (نقاً من الخرسانة المسلحة). ويهيأ لتتوقف مساحة مقطع السحارة على التصرف اللازم لأنهم في جميع الأحوال لا يجب أن تصمم بمساحة كافية لإمداد المدينة بالماء لمدة طويلة مستقبلاً لاحتياجها المياه بسرعة كافية لا يتسبب عنها ترسيب المواد العالقة فيقاً الماسورة كما يجب ألا يزيد سرعة المياه

اخلاص حارة عن تلك القيمة

التي تسببت أكل في جدران الماسورة والقطا عائد إلى هوائها وأنسباً لقطا عائد لتلوثها من الناحية الهيدروليكية إلا أن صعوبة تنفيذ
ذهفي بعض
أو القطا والمربع والمستطيل .

٢ - ٣ عمليات تنقية المياه، الترسيب الطبيعي Natural Sedimentation

الترسيب هو عبارة عن عملية تنقية يتم فيها فصل المواد الصلبة والعائقة والحبوب الكبيرة الحجم ذات الكثافة العالية بالترسيب تحت تأثير الجاذبية الأرضية . وتوضع المياه المراد تنقيتها في حوض لفترة زمنية (٣-٥ ساعات) ونظراً لأن مساحة مقطع الحوض عادة تكون كبيرة فإن سرعة الترسيب تكون قليلة . وبذلك فإن الحبيبات ذات الكثافة الأعلى من السائل المحيط تنسحب إلى القاع ، أما الحبيبات ذات الكثافة الأقل فتصعد على سطح الحوض وليتم فصلها بعملية الطفو مكونة طبقة الخبث أعلى الحوض (scum) وتستخدم عملية الترسيب في مجا تنقية المياه لأسباب التالية:

١. التخلص من الحبيبات الصلبة غير العضوية .

٢. إزالة المواد الصلبة العضوية .

٣. إزالة المتجملطات الكيميائية

وتصعب المفاضلة بين أنوع أحواض الترسيب إلا أن أحواض الترسيب لا يزال استخدامها المحطاً لتنقية المياه ذات السعة الكبيرة . ويمكن مفاضلة الأحواض الدائرية والمربعة والمستطيلة من حيث تكلفة الإنشاء ومعايير وأسس التصميم .

وعموماً فإن اختيار أي من الأنواع المختلفة لأحواض الترسيب ينبغي على خبرة المصمم والمعايير الاقتصادية والاجتماعية .

ويبين الشكل رقم (2-11) تفاصيل أحواض الترسيب المستطيلة وتعتبر أحواض الترسيب أفقية الدفق من أفضل الأنواع للتخلص من المواد المتفرقة والحبوب المتقطعة (discrete) .

وتفضل الأحواض الضحلة الطويلة لزيادة كفاءة إزالة المواد الصلبة لنفس السعة وحجم الحوض غير أن أحواض الترسيب المستطيلة تفضل اعتماداً على البيئة المحلية لعدة أسباب منها:

١. أنها تستخدم لأرض المتاحة بطريقة أفضل .

٢. توفر من التكلفة الكلية للإنشاء وتقلل من المواد المستخدمة للإنشاء .

٣. تعطي مجاً أفضل لانتقاء مواد دائمة مثل الخرسانة سابقة التجهيز .

وظاهرة الترسيب تنقسم إلى عدة أقسام اعتماداً على نوع وشكل وحجم وكثافة الحبيبات المترسبة، وخواص سائل الترسيب. ومنهذه الأنواع المتفرد أو المتقطع، والترسيب المقاوم والترسيب المتجلط والترسيب المنضغط الطبيعي.

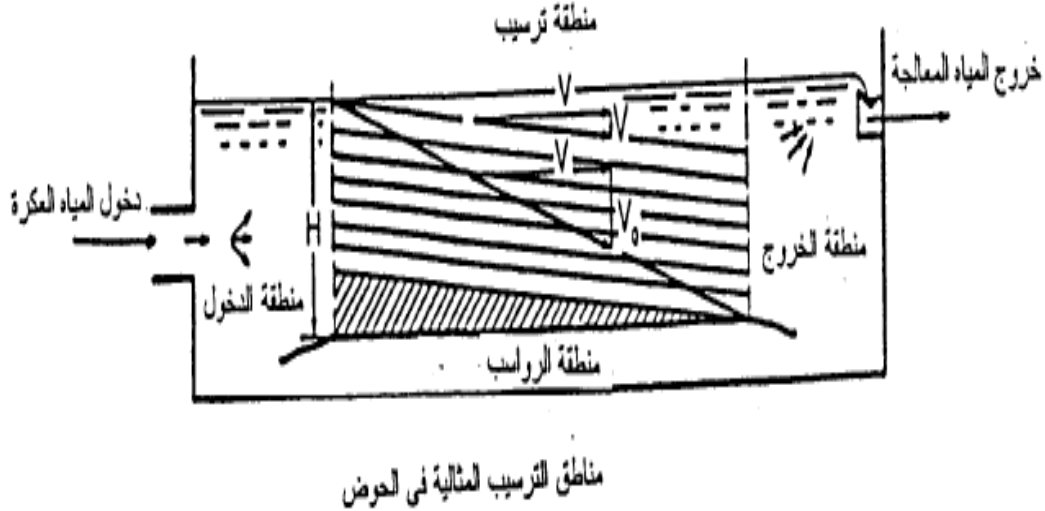
Discrete

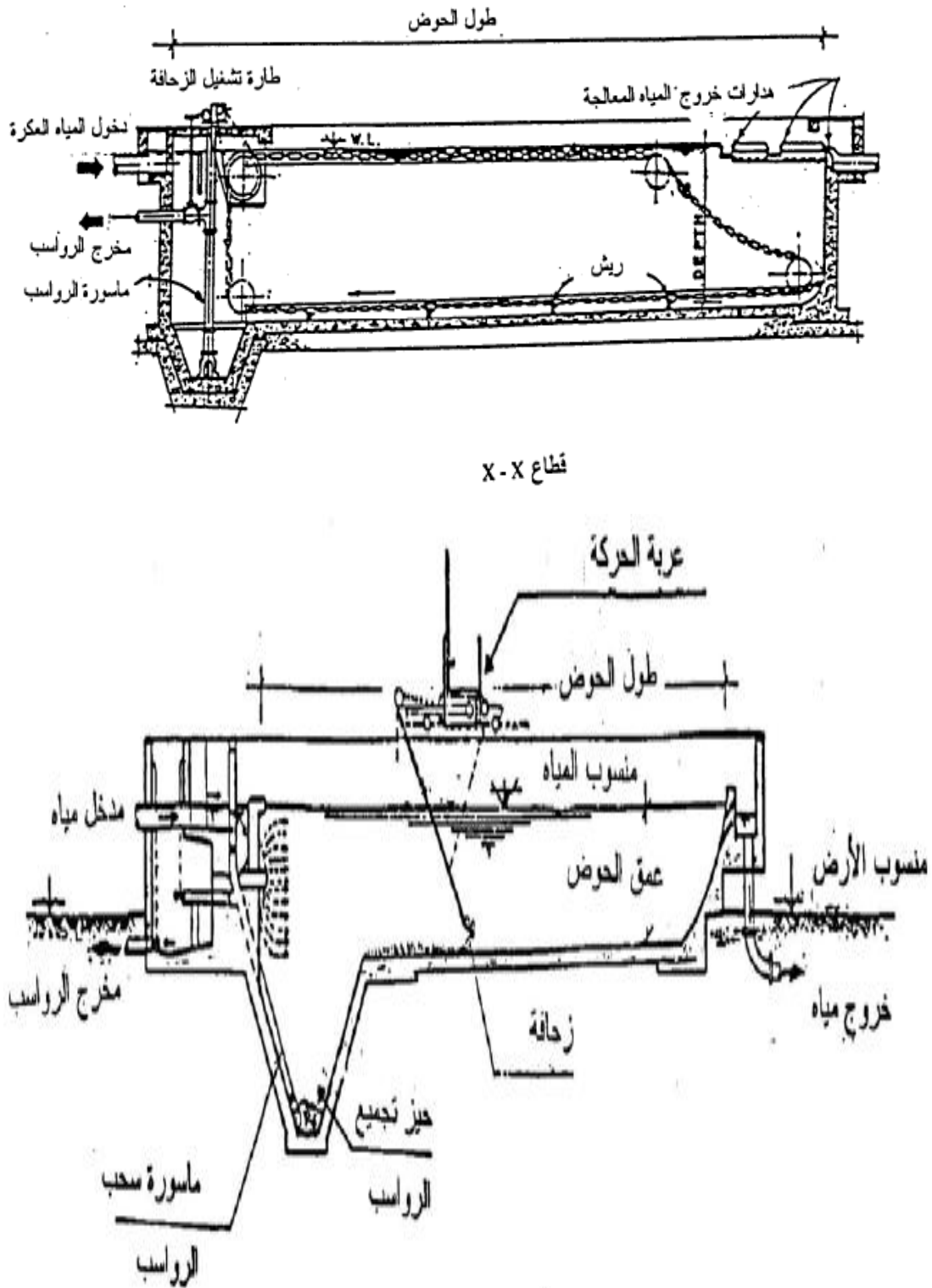
settling

عندما تترسب الحبيبات المترسبة طبيعياً وفي خلال فترة الترسيب تتبع كل حبيبة عالقاً مسارها بسرعة منتظمة دونما حدوثاً غير في حجمها أو شكلها أو كثافتها، ولا يحدث أي اختلاطاً واتحاد بين هذه الحبيبات والحبيبات الأخرى في المحلول، كما لا توجد رافعة الحوض لعملية الترسيب. ومثل هذا النوع من الترسيب يسمى حبيبات الرمل وترسيب الحبيبات الصلبة غير العضوية.

أما الترسيب المقاوم وترسيب المنطقة (Hindered (zone) settling) فيحدث عندما تأتي الكثافات العالية بتداخل

الحبيبات بعضها وتقايرها بحيث أن أزالة الماء عن أحد الحبيبات تؤثر في السرعة النسبية للحبيبات المجاورة. ومن خواص هذا النوع من الترسيب وجود قوس بين الحبيبات تؤثر على خواص ترسيب الحبيبات المجاورة. وأن الحبيبات تهبط بنفس سرعة الترسيب، كما أن الترسيب يحدث لمجموعة أو كتلة من الحبيبات يمكنها الترسيب كوحدة، وتظل الحبيبات في مناطق ثابتة بالنسبة لبعضها البعض.





شكل رقم (2-11) نماذج لأحواض الترسيب المستطيلة

٢ - ٣ - ١ تبسيط نظرية الترسيب

لفهم نظرية الترسيب لزم التعرف على طريقة هبوط الحبيبة المنفردة.

والحبيبة المنفردة هي التيل التي تتغير في الحجم ولا في الشكل ولا في الوزن، ولا تتحد مع حبيبة أخرى أثناء عملية الهبوط في الماء. فإذا تركنا حبيبة من الرمال مثلاً، تهبط في حوضيهما، نجد أنها تهبط تحت تأثير وزنها إلى أسفل مقاومة الماء إلى الأعلى.

وحيث أن قانون نيوتن يوضح أنها إذا توازن تقويم مؤثرة على حبيبة عالقة في الماء، فلا توجد عندئذ عجلة تسارع،

وإنما سرعة هبوط ثابتة منتظمة تسمى " سرعة هبوط الحبيبة".

ويعتمد تصميم أحواض الترسيب على أن الحبيبة الداخلة، والتيل لها سرعة أفقية هي سرعة دخول الماء، وسرعة رأسية هي

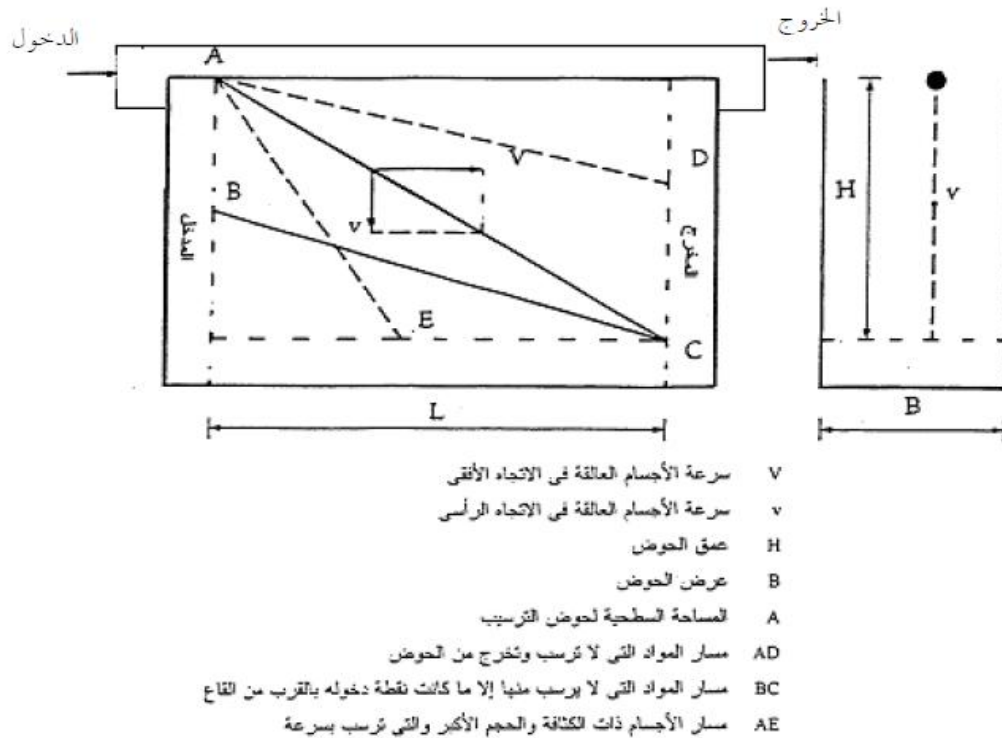
سرعة الهبوط، يجب أن تهبط إلى القاع قبل أن تبدأ المياه في الخروج من الحوض من الجهة الأخرى.

وعلى هذا الأساس تتحدد أبعاد الحوض (الطول والعرض والعمق).

ومن الناحية النظرية البحتة يمكن توضيح عملية الترسيب كما هو موضح في الشكل رقم (2-2)

(١٢) كم دخلت فيهما أساساً التصميم، وذلك على أساس أن المواد العالقة متجانسة التوزيع في الماء، وأن سرعة المياه هبطاً فيها

من مواد عالقة في اتجاهها لأفقي "V" وأن تصرف المياه "Q" وأن عرض الحوض "B" وعمقه "H".



شكل رقم (2-1٢) رسم توضيحي لنظرية الترسيب

أي أن مساحة مقطع الحوض العمودي على مسار المياه (B x H)

وسرعة المياه الأفقية = التصريف / مساحة المقطع.

وتكون أيضاً السرعة الأفقية للمواد العالقة بمختلف أحجامها. أما سرعة المواد العالقة في الاتجاه الرأسي "V" فتكون مختلفة حسب حجم الجزيئات وكثافتها. ومن الشكل نستنتج أن:

$$V/v=(L/H)$$

$$v=V \times H/L$$

وتكون

$$V=Q/(B \times H)$$

وحيث أن

$$v=Q/(B \times L) \times H/L=Q/(B \times L)$$

تكون

$$v=Q/A$$

أي أن

النصرف	
سرعة الهبوط الرأسية للجسيمات المتساقطة =	المساحة السطحية لحوض الترسيب

ويتضح من ذلك أن المواد العالقة التليها سرعة هبوط رأسية (V) مساوية للسرعة الأفقية (V) وأكثر، يتم ترسيبها في الحوض، وعلى العكس لا تترسب المواد العالقة إذا كانت سرعتها الرأسية أقل من (V) ومن ذلك نرى أن المساحة السطحية لحوض الترسيب $(A=B \times L)$ لها تأثير مباشر على كفاءة الترسيب، فكلما زادت المساحة السطحية قلنا السرعة الأفقية (V) وزادت كفاءة الترسيب بالحوض وبالتالي فإن معدل التحميل السطحي لحوض الترسيب يتخذ كاساساً أساساً لتصميم هذه الأحواض، وهو يعادلات التصرف الوارد لحوض الترسيب قسوماً على المساحة السطحية له، وتكون وحدته (متر³/متر²/يوم). ومن الشكل رقم (2- 12) يتبين أن المسار AD هو مسار المواد التي لها سرعة رأسية أقل من (V) وهذا لترسيبها في الحوض بل تخرج منه، ولا يرسب منها إلا عندما يدخل قريباً من الحوض الذي يمثلها المسار BC أما المسار AE فيبين مسار المواد التليها كثافة وحجماً كبيراً وترسيبها بسرعة لأن سرعتها الرأسية تكون أكبر من (V).

٢ - ٣ - ٢ أحواض الترسيب الطبيعي

والترسيب الطبيعي (Sedimentation) (Natural) هو أقدم وأبسط، طرق ترسيب المواد العالقة بالماء، ويتم بأن يتراكم الماء ساكناً أو متحركاً ببطء شديد خلال أحواض صناعية أو طبيعية (بحيرات) إلى أن تترسب المواد العالقة أو معظمها. ويتم سحب المياه الرائقة من السطح العلوي للحوض.

والترسيب الطبيعي لا يشمل إضافة مواد كيميائية مجلطة (مجمعة). وكمية
الرواسب التي يمكن التخلص منها بواسطة هذا النوع من الترسيب تتراوح بين ٦٠ % إلى ٧٠ %
من المواد العالقة، بالإضافة إلى نسبة مماثلة لإزالة البكتيريا نظراً لأن البكتيريا لها خاصية الالتصاق على الحبيبات المترسبة. وفي أحسن الأحوال قد تصل هذه النسبة إلى ٨٠ %.

ويتوقف حجم حوض الترسيب الطبيعي على:

- كمية المياه المطلوبة وترقيقها.
- حجم المواد العالقة ودرجة قابليتها للرسوب.
- درجة النقاوة المطلوبة.

فإذا كانت المواد العالقة كبيرة في كمية بضع ساعات لفترة الترسيب (Detention Period)
بينما في حالة الحاجة للحصول على كفاءة أكبر وإذا كانت الجزيئات العالقة صغيرة، فإن وقت الترسيب قد يمتد إلى عدة أيام. إلا أن
هذا النظام لم يعد مجدياً مع التزايد المستمر في كميات المياه المطلوبة نتيجة التزايد الكبير في التعداد السكاني والتقدم
للاجتماعي والاقتصادي والصناعي.

٢ - ٣ - ٣ أنواع أحواض الترسيب

تختلف أنواع أحواض الترسيب (Sedimentation Basins) باختلاف التصميمات،
فمنها الأحواض المستطيلة والأحواض الدائرية (المستديرة).

الأحواض المستطيلة

يكون سريران الماء في أحواض المستطيلة في اتجاه واحد موازاً لطول الحوض، ويسمى ذلك
بالترسيب في خطوط مستقيمة، كما هو موضح بالشكل رقم (٢- ١٣)

الأحواض الدائرية (المستديرة)

يكون سريان الماء في الأحواض الدائرية (المستديرة) في اتجاه القطر، ويسمى ذلك بالتصريف القطري ويوضح الشكلان (2-14) و (2-15) حوض ترسيب دائري ذات تصريف قطري.

وفي كلا النوعين يلزم الحفاظ على نظام سرعة المياه هو توزيع التصريف قدر الإمكان، لمنع تكون الدوامات والتيارات العصارية بها والتي تعوق ترسيب المواد العالقة.

وينقسم حوض الترسيب عادة إلى عدة مناطق أساسية هي:

أ. منطقة دخول المياه:

وهي منطقة دخول الماء الوارد من حوض التنديف، ومنها ينتشر في أرجاء حوض الترسيب.

ب. منطقة الترسيب:

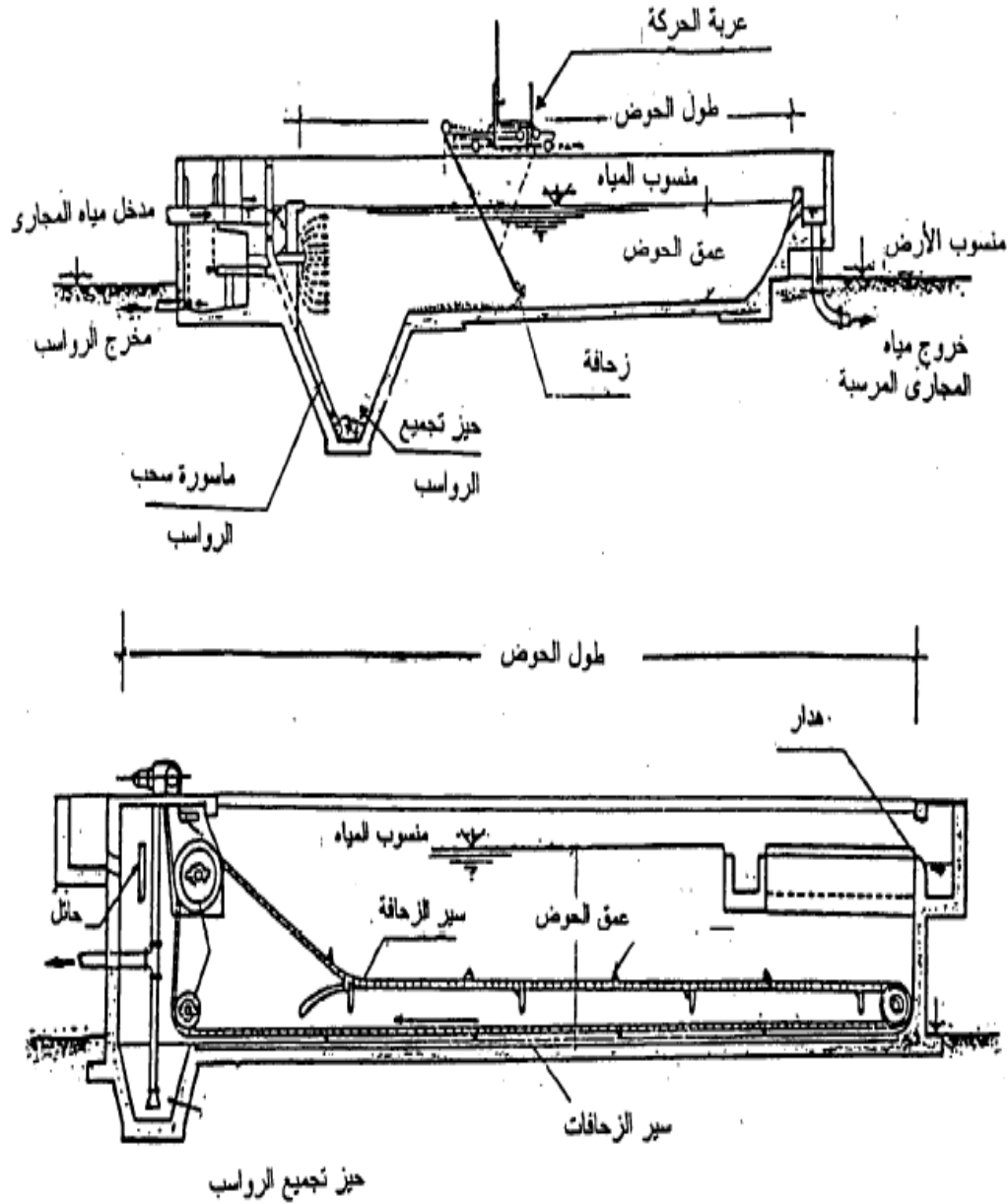
وهي أكبر مناطق الحوض عمقا وفيها يتم ترسيب العوالق بمكوثرها مد تكافية منازل من .
ولكون المياه تتسرب بسرعة أكبر نسبيا إلى هذه المنطقة، فيلزم عملا لإحتياط لتفادي التيارات العصارية.

ج. منطقة تجميع الرواسب (الروبة):

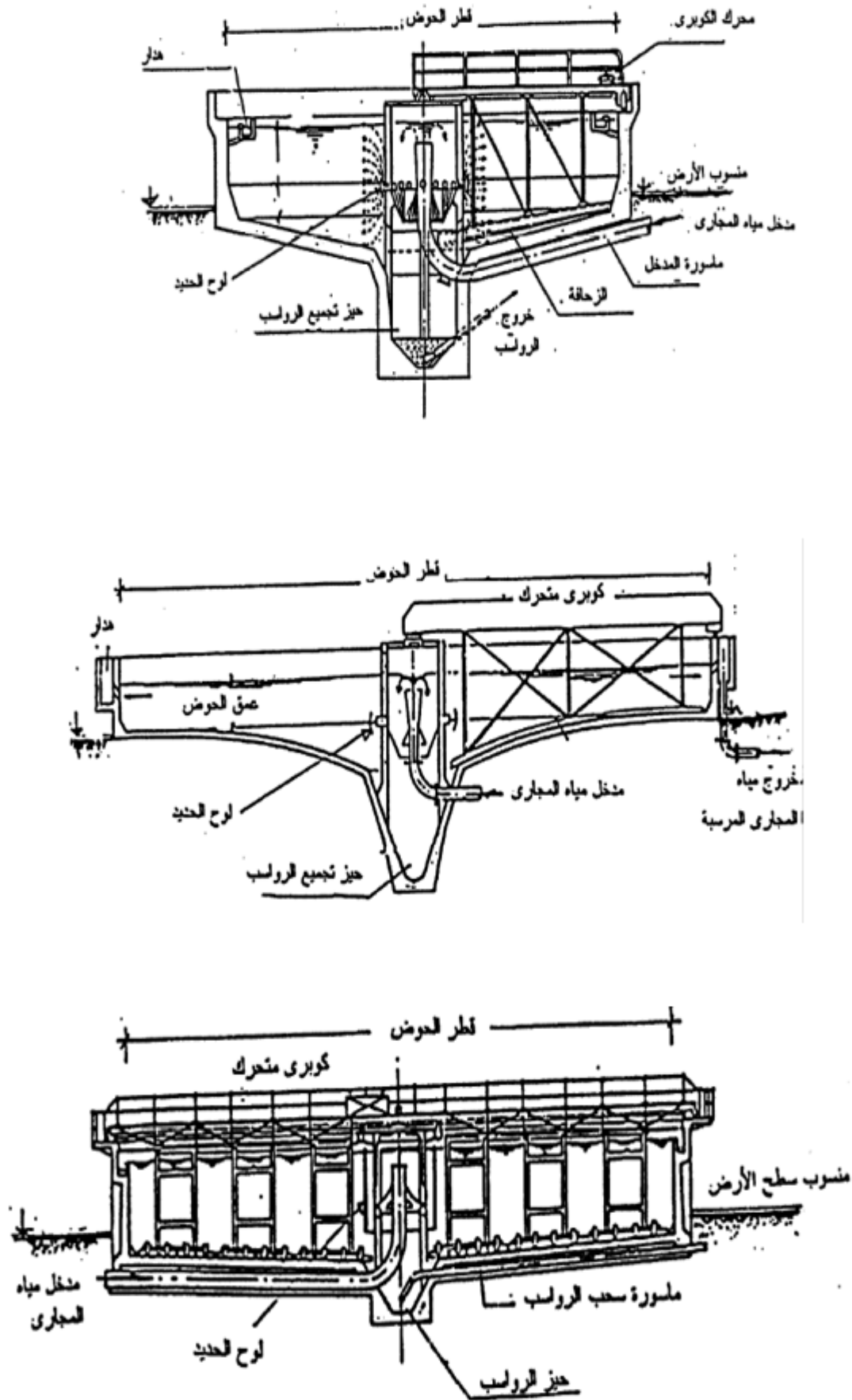
وهي تقع عادة في قاع الحوض، وتعتبر مكانا لتجميع العوالق لأجسام المترسبة .
ويراعف تصميم مدخل الماء ألا يتسبب في تيارات دوامية قريبة من منطقة تجميع الروبة،
تؤدي إلى تهيج الجسيمات المترسبة فتصعد الماء الراكمة ثانية.

د. منطقة خروج الماء:

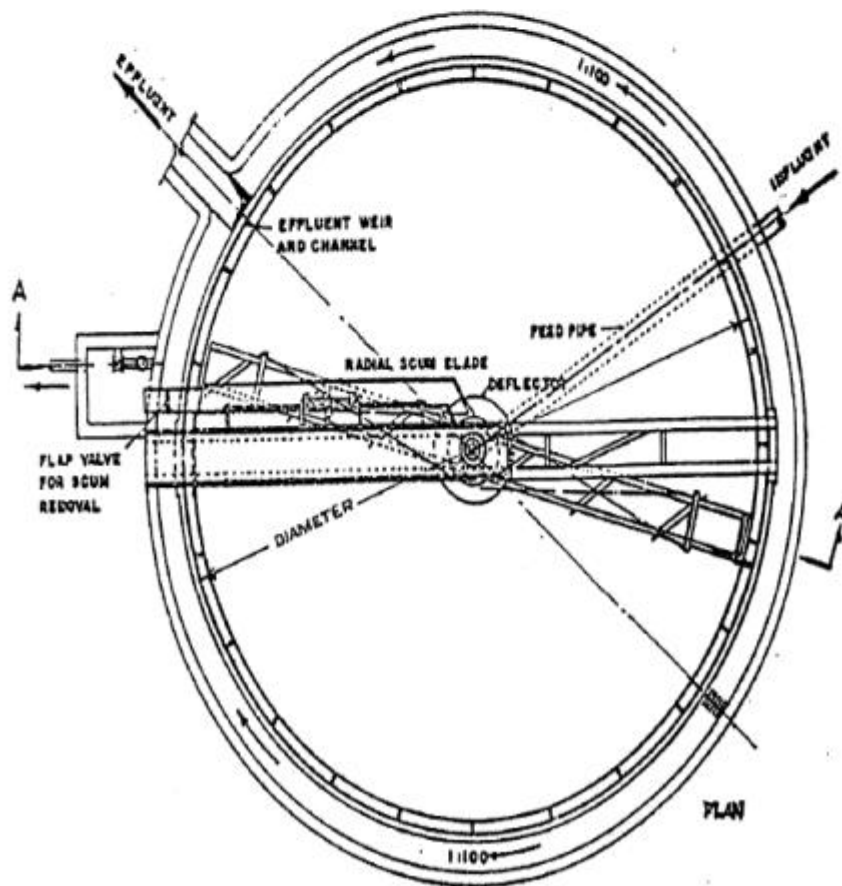
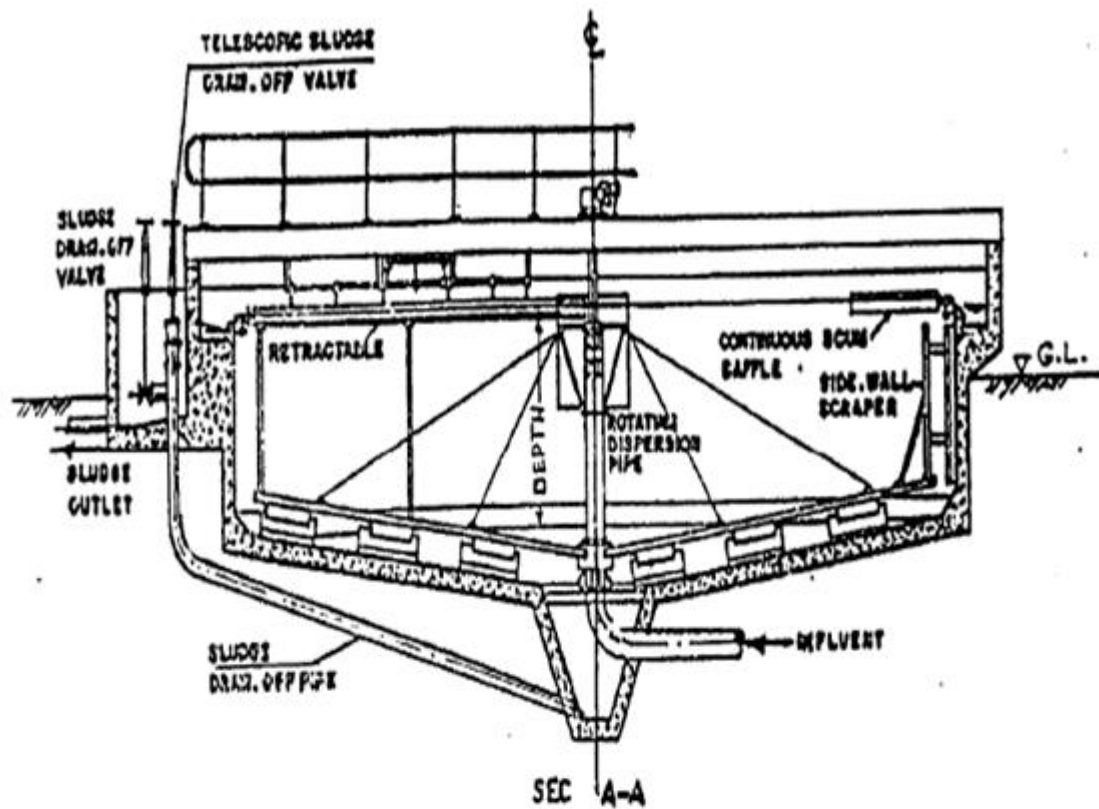
وهي منطقة خروج الماء من حوض الترسيب إلى مجرى خروج الماء الراك .
وإذا كانا نقتالا الماء على سلسا في هذه المنطقة فإن ذلك يساعدها على التحكم في منسوب الماء بالحوض .
وقد تستخدم حواجز بها فتحات على شكل حرف V (هدارات) لتوفر الخروج الجاهل للمياه الراكمة بحيث لا تحمل معها اندفاة تنتقل إلى المرشحات.



شكل رقم (2 - 13) حوض الترسيب المستطيل



شكل رقم (2- ١٤) تفاصيل حوض الترسيب الدائري، نموذج (1) (2) (3)



شكل رقم (2-10) تفاصيل حوض الترسيب الدائري، نموذج 4

٢ - ٣ - ٤ العوامل المؤثرة في عملية الترسيب

١. حجم الحبيبات وطريقة توزيعها : فكلما زاد حجمها ووزنها، زادت كفاءة الترسيب.
٢. شكل الحبيبات : فكلما اقترش شكلها من الشكل الكروي كلما كانت ترسيبها أسرع وأكفاً
٣. كثافة الحبيبات :
فكلما زادت كثافتها زاد تكتلتها بالنسبة لحجمها وزادت سرعتها وسويتها، وبالتالي زادت كفاءة الترسيب.
٤. درجة حرارة الماء :
فكلما ارتفعت درجة حرارة الماء قلت كثافته ولزوجة، وبالتالي زادت سرعة ترسيب الحبيبات وزادت كفاءة الترسيب.
٥. الشحنة الكهربائية للجسيمات :
والتي تكون دائماً سالبة الشحنة وعند معالجة المياه بالشبها الموجبة الشحنة يحدث تجاذب بين الجسيمات السالبة والموجبة مما يساهم في زيادة كفاءة الترسيب.
٦. سرعة سريان الماء في الحوض :
فكلما قلت سرعة الماء زادت كفاءة الترسيب وفضلًا لتجاوز السرعة الأفقية في الحوض (٣٠ سم / دقيقة)
٧. مدّة بقاء الماء في الحوض (مدة المكث) :
فكلما زادت المدّة زادت كفاءة الترسيب .
ومنا النواحي الاقتصادية والعملية يفضل أن تكون مدة المكث محدود 2 - 4 ساعات حيث أن زيادة المدّة أكثر من اللازم لا يزيد من كفاءة الترسيب إلا بنسبة بسيطة.
ومدة المكث = حجم حوض الترسيب مقسوماً على معدل التصريف خلال الحوض.
٨. النسبة بين طول عرض حوض الترسيب إلى أوضاع المستطيلة وذلك للتقليل من فرص تكون مناطق ركدة أو ميتة (Dead Zones) عند زيادة عرض الحوض.

٢ - ٣ - ٥ استخراج الرواسب (الروبة) من أحواض الترسيب

- تتكون الرواسب (الروبة) من بقايا المادة المروبه مثل الشبه (في حالة استخدام المواد الكيميائية للترويب) مع الرواسب المتجمعة ويكون تركيز المادة المجلطة (المروبه) في الروبة ٢ - ١٠ % وفي أحواض الترسيب ذات التدفق الأفقي مترسيب ٥٠ %
منالندفياالتثا لأولمنطولا الحوض، ويجب مراعاة ذلك في تصميم نظام استخراج الرواسب من الحوض.

كما يجب استخراج الرواسب من الحوض دورياً (على فترات زمنية) للأسباب الآتية:

١. منع تراكمها مع المياه المروبوها عادة تعكيرها.
٢. منع تكاثر البكتيريا التي تسبب طعماً ورائحة غير مقبولين للماء.
٣. تفادي تشغيل حيز كبير من الحوض، بخفض من كفاءة تشغيله، مع انخفاض نوعية المياه المنتجة لانخفاض مدة المكث.

ويتم استخراج الروبة من الأحواض ما يدويًا أو ميكانيكياً عن طريق:

١. الكاسحات الميكانيكية للأحواض المستديرة والمعلقة في الكباري المتحركة فوق الحوض.
٢. العربات المتحركة الأفقية والكباري الكاسحة للأحواض المستطيلة.
٣. حيز تركيز الرواسب كما سيرد ذكره عند الحوض نابض (Pulsator)

٢ - ٤ عمليات تنقية المياه، الترويب والتنديف Coagulation and Flocculation

الترويب والتنديف من العمليات الهامة في وحدات تنقية المياه، معالجة الفضلات السائلة، والتي تستخدم لتخلص من المواد الغريبة التي تتأثر باللون والعكارة. وعادة تسبب العكارة الوجود كميات قليلة من الطين والغرويات العالق وبعض المعادن والمواد العضوية أما اللون فيأتي من هيدروكسيد المعادن الغروية، وعادة تنسب للمركبات العضوية معقدة تسمى (Fulvic acids). وفي المحاليل المخففة نسبياً فإن بعض الحبيبات لا تنصرف كجسيمات منفصلة أو منفردة، غير أنها تصاد مع بعضها، وتحدث أثناء ترسيبها وبذا تزيد سرعتها. وعملية التجلط تعتمد على فرصة التقاء الحبيبات، والدقة السطحي، وعمق الحوض، وميل السرعة في النظام، ودرجة تركيز الجسيمات، ومقاس الحبيبات وخواص السائل (درجة حرارة، الرقم الهيدروجيني والأيونات الحرة) نوع وطبيعة وخواص المروبات، وزمن وسرعة الترويب. ولزيادة فعالية عملية التجلط تضاف إلى الماء الخام كميات بسيطة من مواد كيميائية مبرومة مثل كبريتات الألمونيوم وكلوريد الحديد. وبعد هابيد التجلط وتزداد كفاءة الترسيب، وعملية الترويب والتجلط فعالة لإزالة الحبيبات الصغيرة الحجم والمواد المسببة للعكارة والبكتيريا.

وتنقسم المروبات (Coagulants) العضوية وغير عضوية أو الطبيعية وصناعية

ومن أهم أمثلة المروبات:

أ. مروبات الألومنيوم مثل: كبريتات الألومنيوم $Al_2(SO_4)_3 \cdot 18H_2O$ وشبالنشادر وشب البوتاسيوم

والومينات الصوديوم $NaAlO_2$

ب. مروبات الحديد وتضم كبريتات الحديد المكور وكلوريد الحديد (III) $FeCl_3 \cdot 6H_2O$ ،

وكبريتات الحديد (II) $FeSO_4 \cdot 7H_2O$ وكبريتات الحديد (III) $Fe_2(SO_4)_3 \cdot 7H_2O$



ج. مساعدات المروبات مثل السيلكا النشطة، والمواد ذات الأصل المعدني (مثالطينا البنتونيت، ومسحوق السيلكا، و

لحجر الجيري، والكربون النشط) والمواد المؤكسدة مثل: الكلور، وبرمنجنات البوتاسيوم، والأوزون والمواد

متحدة الإلكترونات.

والحبيبات التي تنزّل بواسطة المروبات يمكن تقسيمها إلى قسمين رئيسيين هم مواد محبة

للماء (Hydrophilic) ومواد كارهة للماء (Hydrophobic).

أما

المواد الشغوفة بالماء فتتفاعل مع الماء لتكوين عاليم كنزلة الماء منها إضافة الماء له بسهولة، ومن هذا المر

كبات النشا المذاب، والصمغ، والصابون، والمنظفات المصنعة والدم (Blood serum) والبروتين. وهذه،

المواد تصعب إزالة التلوث بالمعالجة التقليدية.

أما المواد الكارهة للماء فلا تتشتمل على آخر بل حظياً عند إزالة الماء منها

ولا توجد قو كبريتات الجسيمات مع الماء. ويعتمد الأثران على التناظر ومثال لهذا المواد معظم المواد غير العضوية وال

عضوية في الماء الطبيعي العكر، وغرويات أكاسيد الفلزات.

أما العوالق الغروانية فهي من أكثر المكونات للعوالق المتزنة في الماء وعليه فخواص الجسيمات الغروانية أكثر تعقيداً في أشكالها

لها من الجسيمات الكروية الشكل. وتؤثر هذه الخاصية كثيراً على خواصها ومنها أشكالها التي يمكن أن تتواجد :

أشكالاً لكرتوا الأهلة (على شكل هلال) والقضيب، والشعيرة.

والخصائص العامة للمواد المتعلقة (الغريانية):

- لا تتركز العملية الترشيح العادية

- يعوق حجمها الصغير (١ نانومتر إلى ١ ميكرومتر) من مشاهدتها وكشفها بالمجهر (الميكروسكوب) العادي

- تمنع التصادمات المتعددة بين الحبيبات حركة براون (Brownian) ترسبها تحتقوى بالجاذبية الأرضية.

- للمواد الغروية قابلية للتجلط والترسيب.

- تقوم الجسيمات الغروية بتشتت الضوء (ظاهرة تندال Tyndall effect)

- نسبة المساحة السطحية للغرويات إلى النسبة الحجمية مما يجعلها القوى الكيميائية السطحية أكثر أهمية.

- نظام الغرويات تنظم مستقر .

ومن أهم المؤثرات السطحية بالنسبة للجسيمات الغروية إلى متوازن قابلية المادة للتجمع على

السطح (والخواص الكهروحركية Electro kinetic) وقابلية سطح الجسيمات للملاصق

أو kinetic وقابلية سطح الجسيمات للملاصق أو لتماثل شحن كهربائية.

أما القوى التي تربط الحبيبات المتجمعة ببعضها البعض فهي إما قوى كولوم (Coulombic forces)

أو قوى لندن، فان دير وول (London-Van der Waal's forces)

وتظهر قوى كولوم من الشحنات الموجبة أو السالبة الكلية الموجودة على الحبيبات الأولية.

ويمكن أن تكون قوى كولوم مجاذبة أو طاردة أو يتناقص مقدار قوى كولوم بمبرع المسافة بين الجسيمات .

أما قوى فان دير وول فتظهر من أداء إلكترونات النواة تكون قوى فان دير وول دائمة ما قبل تتأثر بعلم مسافات صغيرة

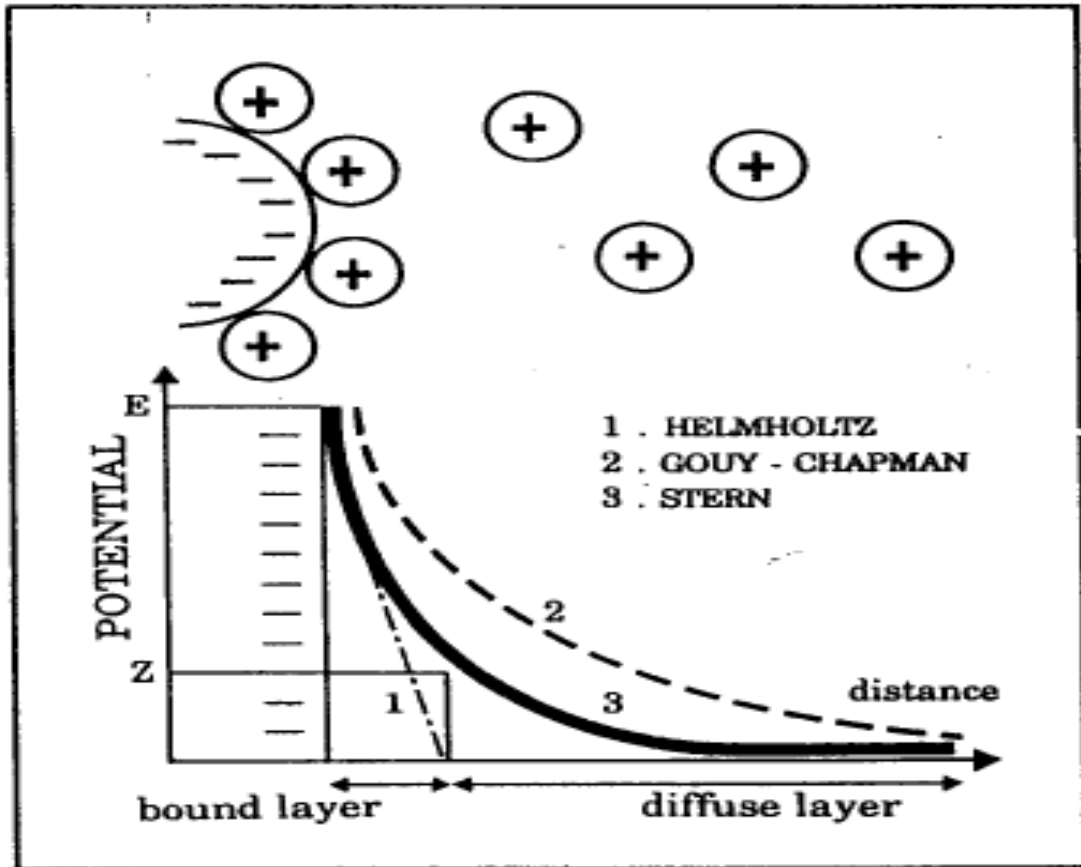
جدا وتتأثر قوى فان دير وول من نقل الشحنات إلى إلكترونات داخل الجسيمات المحايدة . وهذا الفعل يركز الشحنات

الموجبة على جهة من الحبيبة، ويركز الشحنات السالبة في الجهة الأخرى من الحبيبة وتسمى هذه الظاهرة

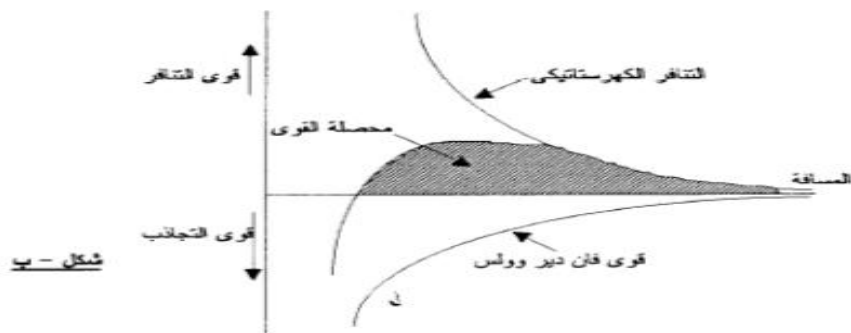
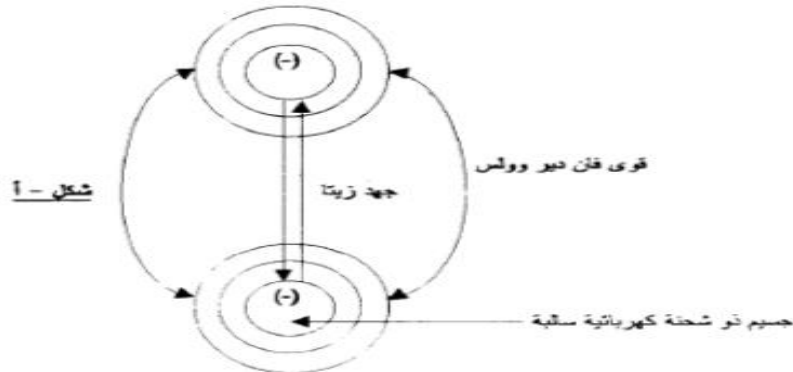
بالاستقطاب Polarization ويقوم بالاستقطاب بانناجق جذب بين الحبيبات وتتناقص قوى الجذب هذه مع المسافة

بين الحبيبات . وعليها فإن قوى فان دير وول تتأثر لمسافة صغيرة جدا بين الجسيمات .

يبين الشكلين (2-16) و (2-17) القوى العاملة بين الجسيمات الغروانية.



شكل رقم (٢-١٦) نظرية الطبقة المزدوجة الجسيمات Theory of double layer



شكل رقم (٢-١٧) القوا المؤثر تبين ذات الشحنات الكهربائية

ولكي يتم تجلط الحبيبات تعمل بعض الوسائط على حمل الحبيبات لتتلاصق بعضها البعض، ومنهذه الوسائط الحركة براون. أما حركة براون العشوائية فهي ثابتة ولا يمكن التحكم فيها، غير أنها لا تؤثر كثيرًا على الترسيب لأن المسافات المتوسطة الحادثة تتساو في جميع الجهات.

أما التجلط والترسيب التفاضلي فيحدث فقط أثناء عملية الترسيب.

وإذا كانت الحبيبات العالقة أحادية التشنت، فتترسب كل حبيبة بنفس سرعة الترسيب، ولا يتم ترسيب حبيبة أسرع من الأخيرة أو عليها فلا توجد فرص تلاصق مما لا ينتج عنه تجلط كثيرًا.

أما إذا كان النظام متعدد التشنت، فتترسب الحبيبات الكبيرة بسرعة ترسيب أكبر من سرعة ترسيب الحبيبات الصغيرة، وعليه فهناك فرصًا أكبر للتصادم بين الحبيبات. والقوى التي تمنع تجلط الجسيمات تتعلق بوجود الشحنة على سطحها.

ولأن الحبيبات تتحمل شحنات كهربية متماثلة فإنها تنفر من بعضها البعض. ويقلل هذا التنافر من فرص التجمع. غير أن إضافة مواد غروانية أخرى تحمل شحنات مضادة للجسيمات تعمل على معادلة الشحن مما يزيد من فرص التصادم بين الجسيمات وتجلطها.

٢ - ٤ - ١ أهمية عمليات الترويب والعلاج

تحتوي المياه كما سبق ذكره على مواد عديمة الحبيبات عالقة ومواد معلقة (Colloidal)

ذات أحجام مختلفة، ويعتمد الترسيب الطبيعي لهذه المواد على حجمها، فتنحدر الجسيمات الصغيرة للمواد العالقة (Colloidal) لكي ترسب بمسافة متر واحد، إلا أن الزمن التالي:

- حبيبات بقطر ١ مم تحتاج إلى ٦ ثواني.
- حبيبات بقطر ٠,١ مم تحتاج إلى ٣ دقائق.
- حبيبات بقطر ٠,٠١ مم تحتاج إلى ٣ ساعات.
- حبيبات بقطر ٠,٠٠١ مم تحتاج إلى ٣٠٠ ساعة.
- وحبيبات بقطر ٠,٠٠٠١ مم تحتاج إلى ٥٠٠ يوم.

وإذا علمنا أن قطر الحبيبة الدقيقة العالقة يتراوح بين ٠,٠٠١ إلى ٠,٠٠٠٠٠٠٠٠٠٠٠٠ مم نرى أنه يستحيل الاعتماد على الترسيب الطبيعي لعملية المياه مع التزايد المستمر في عدد السكان وزيادة المضطربة في معدل استهلاك المياه. لذلك تحتج أجهزة الشوائب المعلقة الصغيرة العملية ترويب (تجلط) وعملية تنديف قبل الترسيب. ويقصد بلفظ الترويب والتجلط (Coagulation) عملية غرويات غير قابلة للذوبان في الماء أما لفظ التنديف (Flocculation) فيعني العملية التالية للترويب، وهي تكوين الندف (Flocs) الأكبر حجمًا، والتي ترسب لتقلل وزنها.

وعليه فالترويب والتدعيم لمتناضرو ريتنا في معالجة المياه، ويرجع ذلك أساساً إلى وجود هذه الجسيمات الدقيقة المعلقة في الماء والغير قابلة للترسيب في وقت مناسب، ولكن يمكن تحويلها إلى أجسام أكبر وأثقل وزناً بواسطة إضافة مروبات أو مواد مغلطة كيميائية (Coagulants)

وخلطها مع الماء. وتحمل الجسيمات الدقيقة (المشار إليها) شحنة كهربائية سالبة، وبالتالي يحدث تنافر بينها التماسك ناتجاً، وهكذا تبقى متباعدة عن بعضها. وتوجد قوى طبيعية أخرى تعمل على جذب هذه الجسيمات لبعضها، ولكنها تتعادل معقو بالتناظر، ولذلك تبقى الجسيمات متناشرة ولا متجاذبة أي معلقة في الماء. لذلك تستخدم المروبات حيث أنها تحمل شحنة كهربائية موجبة وبالتالي يحدث تجاذب مع الجسيمات الدقيقة العالقة وبذلك تسد أبعاد المروبات لتجميع هذه الجسيمات وترسيبها بسرعة.

٢ - ٤ - ٢ مواد الترويب (المروبات) Coagulant

تستعمل مواد كيميائية عديدة (مروبات) في عمليات ترويب المياه، من أهمها:

١. كبريتات الألومنيوم المائية (الشبه).

٢. كلوريدات الحديد.

٣. كبريتات الحديدوز.

٤. كبريتات الحديدوز والجير.

كما تستعمل مواد أخرى كمساعدات لعملية الترويب، من أهمها

- السيليكا المنشطة (سليكا الصوديوم)

- مواد التثقيب (مثل طين البانتونايت)

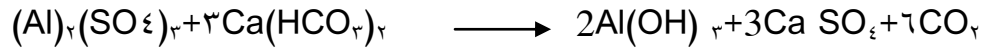
- البولي ألكتروليتات (كاتيونية موجبة الشحنة، وأنيونية سالبة الشحنة أو متعادلة الشحنة) وهو ما يعرف بمواد البوليمر.

وتتم عملية الترويب بإضافة مادة وأكثر، حسب خواص المياه ومكوناتها. وتؤثر درجة قلوية المياه تأثيراً مباشراً في كفاءة الترويب وجرعة المادة المروية.

والشبههياً أكثر مواد الترويب تستعمل لاهي تنافا لعلما لقلوية (العكارة) الموجودة في الماء طبيعياً وقلوية المضافة (إذ يجب توفير مستوى معين من قلوية لحدوث التفاعل) مكونة جسيمات تدفئة

جياتينية هلامية القوام هييدروكسيد الألومنيوم، لها خاصية تجميع المواد العالقة، وذلك علنا نحو التالي:

Aluminium sulfate + Calcium bicarbonate $\longrightarrow$ Aluminium Hydroxide
+ Calcium sulfate + Carbon dioxide



- ونتيجة لأن الندفا المتكونة من هيدروكسيد الألومنيوم متحملة شحنة كهربائية موجبة، فإنها تتعادل مع جسيمات العكاز ذات الشحنة السالبة فيمدلات تتجاوز ثانية أو ثانيتين بعد إضافة الشبه، (وهذا هو السبب في ضرورة الخلط السريع التام للحد صول عكاز ويوجد)، ويعتبر هذا التعادل بين الشحنتين الكهربائية ثنائي علامة على بدء الترويب .
- وتلتصق جسيمات العكاز بـندف هيدروكسيد الألومنيوم وتكون جسيمات أكبر حجماً وأثقل وزناً ذات شحنة كهربائية متعادلة وهي ما تسمى بالندف .
- ثم تصادف الندف الدقيقة وتتماص كمكونة ندفاً أكبر قابلية للترويب وتسمى هذه العملية بالتنديف .
- وتضاف مساعدات المرويات لتحسين عملية الترويب حيث تنساعد على :

- تكوين ندفاً قوياً أكثر قابلية للترويب .
 - الحفاظ على سرعة الترويب .
 - الإقلال من كمية المرويات (المواد الكيميائية المجلطة) المستخدمة .
- وتسمى كمية الشبه المضافة للمياه الخام لتكون أكبر وأثقل ندفاً بالجرعة المؤثرة (dose Optimum) ويتم تحديد هذه الجرعة عن طريق التجارب العملية باستخدام اختبار الكأس (Jartest)

٢ - ٤ - ٣ العوامل المؤثرة في عملية الترويب

تتأثر عملية الترويب بعوامل مختلفة (Factors Affecting Coagulation) أهمها:

١. تركيز الرقم الهيدروجيني (pH)
- حيث أن هلك نوع المواد المروية بهمد معيناً من الرقم الهيدروجيني للمياه التي تتم عند عملية الترويب أحسن كفاءة .
- فعل سبباً للمثال يكون المدى ٦,٢ ، ٧,٥ هو أفضل مدب بالنسبة للشبه
- والمدب الأكبر من ٨,٥ هو أحسنها بالنسبة لكبريتات الحديدوز .

٢. قلوية الماء حيث تتم عملية الترويب بأسرع معالقلوية الأعلى.
٣. درجة الحرارة حيث تكون عملية الترويب أفضل في الدرجات الأعلى.
٤. ظروف الخلط بالمادة المروية ويفضل أن يكون خلط المواد المروية بسرعة وتجانس في كمية المياه الموجودة في حوض الخلط السريع.
٥. كمية العكارة حيث تساعد العكارة على تكوين نواتج تجمع حولها الندف وتؤدي إلى إقلال من المادة المروية. وأحياناً يتم اللجوء إلى إضافة مواد مسادة إذا كانت العكارة قليلة جداً.
٦. جرعة المادة المروية يفضل تحديد الجرعة الفعالة عن طريق التجارب العملية باستخدام اختبار الكأس.
٧. الزمن اللازم لإتمام التفاعل الكيميائي والطبيعي وتعد للشحنات الكهربية للمواد المروية وللمواد العالقة.

٢ - ٤ - ٤ العوامل المؤثرة في عملية التنديف

تتأثر عملية التنديف بالعوامل الآتية:

١. جرعة المادة المروية إذ يتفاوت حجم الندف تبعاً لكمية المادة المروية المستخدمة وبالتالي تتفاوت كثافتها فتزداد كثافة الندف بزيادة حجمها إلى أن تصل إلى حجم معين فتبدأ كثافتها تقل وبالتالي تتفاوت كثافتها، فتزداد كثافة الندف المروية بزيادة حجمها إلى أن تصل إلى حجم معين فتبدأ كثافتها تقل، وبالتالي تقل سرعة ترسيبها لذلك فإنها يلزم مراعاة الدقة التامة في تقدير الجرعة الفعالة (المؤثرة) للمادة المروية عملياً للحصول على ندف لها أكبر كثافة وبالتالي تكون الأسرع في الترسيب.
٢. سرعة التخليص في فترة الندف إذا زادت سرعة التخليص عن سرعة معينة فإن ذلك يؤثر على قوة التماسك ويؤدي إلى تفتت الندف وعدم تجمعها لذلك يجب مراعاة ألا تزيد السرعة في منطقة التنديف عن السرعة المناسبة للحفاظ على تماسك الندف.
٣. الزمن اللازم لإتمام عملية التنديف وهو يتراوح بين ١٥ إلى ٣٠ دقيقة.

عملية التنديف Flocculation Process

التنديف هو تكوين الندف (كما سبق الإشارة

إليها) ويتم ذلك عن طريق التخليص البطيء في حوض الترويب وتكون سرعة التدفق من الحوض بطيئة بما يكفي لعدم تفتت الندف وتتراوح مدة المكثف الحوض من ١٥ إلى ٣٠ دقيقة وهو الفترة اللازمة للتنديف، وتؤخذ عادة في التصميم ٣٦ دقيقة وتنتقل المياه بعد تكون الندف إلى أحواض الترويق.

ويمكن إجراء التقليل للتدعيم ميكانيكياً (باستعمال الدالاتدوارة) أو هيدروليكيّاً (أينتيجة لحركة تيارات الماء) وتشمل قلابات التدعيم الميكانيكية على عدة أنواع منها:

١. القلابات ذات العجلات البدالة الأفقية/الرأسية.

٢. قلابات المروحة.

٣. القلابات التوربينية.

٤. القلابات المتأرجحة.

٢ - ٤ - ٥ عملية الترويق (الترسيب)

بعد إتمام عملية (الخلط السريع) لمواد الترويب يتم إتمام عملية التنديف (الخلط البطيء) يتم ترويق المياه بإدخالها إلى أحواض الترويق عن طريق ماسورة تصل إلى محور الحوض فتنتشر المياه في اتجاه قطري (الأحواض المستديرة) ثم تترك لفترة لا تتجاوز ثلاث ساعات لترسيب النفايات المتكونة إلقاء الحوض يتم بعدئذ تشغيل حافة (Scraper) تدور حول محور رأسية على عالمرو وقبحة تحتكسح الرواسب أمامها إلى محور الحوض حيث ماسورة تجميعيها لرواسبها ويتم صرف الرواسب لفترة زمنية بفتح صمام ماسورة الرواسب الموجود في غرفة تجميعيها لرواسبها خارج الحوض.

٢ - ٤ - ٦ أحواض الترويق

لا تختلف أحواض الترويق في تصميمها عن أحواض الترسيب الطبيعي، كما أن العوامل المؤثرة على كفاءة الترسيب فيها لا تختلف عن تلك المؤثرة على أحواض الترسيب الطبيعي ولكن من الترويق سيكون أقل جداً من الترسيب، وبالتالي تكون أحجام أحواض الترويق أصغر كثيراً من أحجام أحواض الترسيب وبالرغم من اختلاف أنواعها وطرازاتها أحواض الترويق إلا أنها تتفق جميعها في الأساس الرئيسية للتصميم وإن اختلفت في بعض التفاصيل.

٢ - ٤ - ٧ أحواض الترويب والترويق

لتقليل حجم أحواض التصميم حوضي مقوم بعملية الترويب والترويق معاً وفي هذا التصميم تمتد خلاص المياه إلى الحوض عن طريق ماسورة رأسية عند المحور الرأسية من تصف الحوض. وتتم عملية تقليل المياه بواسطة أذرع أفقية تدور حول هذا المحور وتعمل بمحرك كهربائي حيث تتم عملية الترويب بعد ذلك تنتجها المياه إلى أعلى وتتخطى الحاجز الرأسية وتدخل إلى أسفل الحوض، وتعمل الزحافة على كشطها منعياً رضية الحوض إلى حيز الرواسب فيمن تصفها

لحوضتها علمياً سورة خروجا لرواسبها إلى غرفة تجميع الرواسب .

أما المياه المروقة فتتجه إلى المجري المنشأ على الحوض ثم إلى ماسورة الخروج ومنها إلى المرشحات .

ويعرضان الشكلان رقما (2-19) و (2-20) نموذجين لأحواض الترويب والترويق العادية .

وقد تطورت هذه الأحواض بالتقدم العلمي المستمر وتزايدت متطلبات المياه هو أن تجهز هذا التطور في اتجاهين : زيادة سرعة الـ

ترسيب وزيادة سرعة مرور المياه هفياً لأحواض ، وذلك لتقليل حجمها لأحواض قدر الإمكان .

وسنتناول فيما يلي وصفاً تفصيلياً لبعض أحواض الترويب والترويق الحديثة وتشمل :

١ . حوض الترويب والترويق السريع .

٢ . حوض الترويب والترويق النابض .

٣ . حوض الترويب والترويق النابض الفائق .

ثم اتجهنا لأبحاثاً خيراً إلى تعويم الندفب لامتزاجها بطريقة التعويم بالهواء (Air Floation) .

٢ - ٤ - ٧ - ١ حوض الترويب والترويق السريع

الغرض من هذا الحوض هو الإسراع بعملية الخلط والتفاد الكيمياء بين المياه والمروبات ، وكذلك تكوين الندفب وترسيبها ، ثم خروج المياه الراقية إلى المرشحات ويتم إنشاء أحواض الترويب والترويق السريعة من الخرسانة أو الصلب على شكل قطا دائري بقطر حوالي ٣٠ متر أو قاع مخروطي أو أرضية مستوية لتسهيل خروج الرواسب كما هو موضح بالشكل رقم (2-21)

١ . تدخل المياه إلى منطقة الخلط الابتدائي (primary Mixing)

ثم تنضاف المروبات ثم ثلاثاً ماكن ، وبعدئذ يقوم الخلط بعملية مزج المروبات مع المياه همزجاً كاملاً ونتيجة لذلك تكون الندفب في كبر حجمها ويثقل وزنها وترسب على القاع .

٢ . باستمرار ترسب الندفب في داحجما الخليط ويخرج خارج منطقة التفاد علو عند وقت معين يحدث التوازن .

٣ . يخرج الماء خارج نطاق الخليط السابق وقد تمتزج فيه بين ما يتم سحب الخليط المتكون إلى الخارج عن طريق ماسورة خاصة .

٤ . تخرج المياه الراقية عبر هذا إلى ماسورة الخروج متجهة إلى المرشحات .

ومن مميزات أحواض الترويب والترويق السريعة ما يلي :

١ . تعطي درجة نقاوة عالية للمياه معدرجة عكارة بسيطة .

٢. تتميز بسهولة مراقبة تركيز الرواسب بدرجة تجانس عالية للمياه.

٣. توفر في مساحة الأرض.

٢ - ٤ - ٧ - ٢ حوض الترويب والترويق النابض

يعتبر هذا النوع من أحدث وأكفأ المروقات التي تعمل على تنقية المياه، ويمكن وصف حوض الترويب والترويق النابض (Pulsator) كما يلي:

هو عبارة عن خزان ذي قاع منبسط ينشأ من الخرسانة أو الصلب ويمكن أن يأخذ الشكل الدائري أو المربع والمستطيل للاستفادة القصوى من موقع الإنشاء.

يزود الخزان بغرفة تقريغ في منتصفه من الحديد أو الفير جلاس أو الخرسانة وتركيب عليه هذا الغرفة طلمبة تقريغ أخرى تحت ياطية كما يوضع صمام التحكم في معدل تقريغ الغرفة.

وتركبو اسير من الأسبستوس أو الفير جلاس علنا لأرضية لتوزيع المياه أسفل الحوض وتغطي

هذا المواسير بشرايح معدنية (Baffles) مصنوعة من مواد مقاومة للصدمات.

كما تركبو اسير علوية منقبة لتجميع المياه والمرشحة وذلك على مسافات تبينية قدرها ١ متر بين محور كل ماسورة والنتيئتها، كما هو موضح بالشكل رقم (2 - ٢٢)

٢ - ٤ - ٧ - ٣ حوض الترويب والترويق النابض الفائق

تم تطوير حوض الترويب والترويق النابض ليصبح فائقاً (super Pulsator)

وذلك بإضافة جهاز حساس لضبط منسوب المياه في غرفة التقريغ (Level)

sensor ويقوم هذا الجهاز بفتح وغلق الصمام المركب أعلى الغرفة بشكل رقم (2 - ٢٣)

وطريقة تشغيل حوض الترويب والترويق النابض الفائق كما يلي:

١. تدخل المياه مختلطاً بالمرويات إلى غرفة التفريغ (Vacuum chamber)

ثم يتم تشغيل طلمبة التفريغ غير تفعلها مداخل الغرفة إلى منسوب محدد. ويضبط منسوب الماء عن طريق تشغيل وإيقاف صمام المركب أعلى الغرفة الذي يتم فتحه وغلقه بواسطة الجهاز الحساس المشار إليه. عند فتح الصمام يعود الـ ضغط الجوى إلى طبيعته فتهدب المياه على المواسير السفلية والنقوب وتتخلأ أسفل المرشح إلى أعلى.

٢. يتدفق خليط المياه مع المواد المروية هنا لقا عمقاً في الطبقة الجيلاتينية بسرعة ٦

متر/ساعة ويتم حجز المواد العالقة والغروية الموجودة بالمياه على هذه الطبقة. وعندما يصل منسوب المياه إلى أعلى قلمستوى هو لا يكون هناك ضغطاً مما يتيح لثقافة الهواء بواسطة الجهاز الحساس وتقوم طلمبة التفريغ بالعمل فتشدها الهواء من داخل الغرفة وتدفعه إلى الخارج جويعود منسوب المياه إلى الارتفاع. وأنخفاضاً ارتفاعاً عالمياً هذا داخل غرفة التفريغ بطريقة

أوتوماتيكية هو الذي أدى إلى تسمية هذا الحوض بحوض الترويق والنا بضا الفائق. وتستغرق هذه العملية ودورة النبضات من ٤٠ - ٥٠ ثانية.

٣. تجمع المياه المروية الخارجة من الطبقة الهلامية عن طريق مواسير مثقبة مجمعة ومتراسة بعرض المروية وتنتقل إلى المرشح.

٤. يزداد سمك

(ارتفاع) الطبقة الجيلاتينية المتكونة فثأ أسفل المروية ويزداد المواد العالقة والغروية التي التصقت بها وكذلك المواد المروية بالمستخدمة معالماً ويجب التخلص من الزيادة في هذه الطبقة عن طريق مجرى تنقيتها بالرواسب وتنصر في الخارج لئلا يكون هناك سمكاً يتلطفقة الجيلاتينية اللازمة لعملية الترويق.

ومن مميزات حوض الترويق والنا بضا الفائق ما يلي:

١. القدرة على إزالة اللون والمواد العالقة من المياه.

٢. القدرة على التعامل مع أي نوع من المياه السطحية.

٣. الفعالية في إنتاج مياه نظيفة ثلاثاً للصناعات التي تتطلبها.

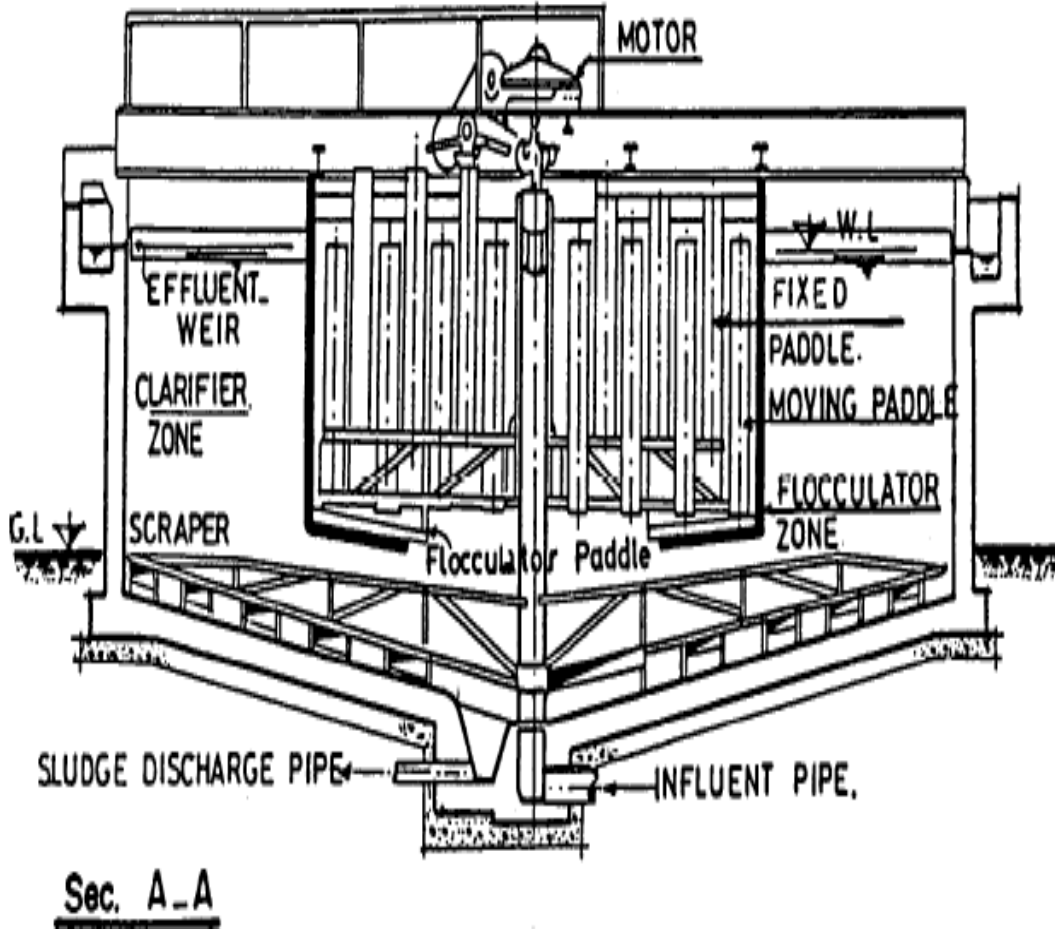
ذات درجة عالية من النقا ومثل صناعات المنسوجات والبترول وكيمائيات.

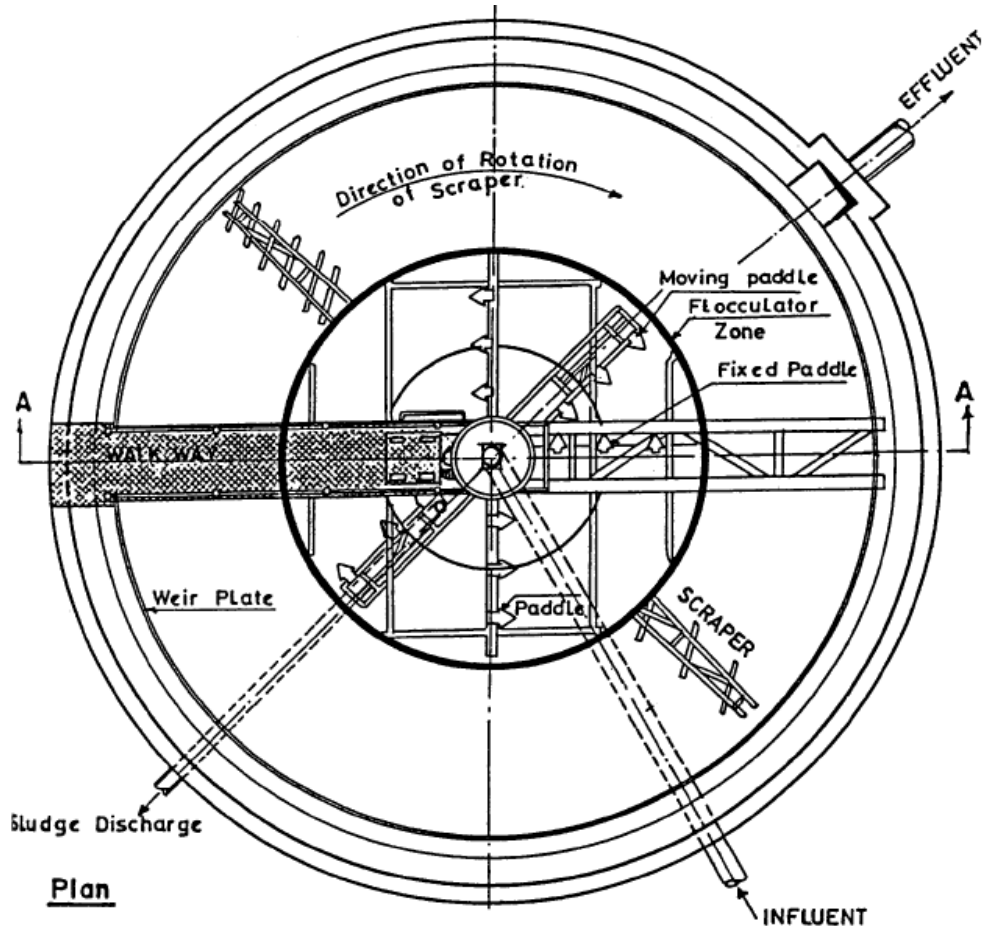
٤. المرونة الفائقة في التشغيل.

٥. الفاقد البسيط فيضا غط المياه.

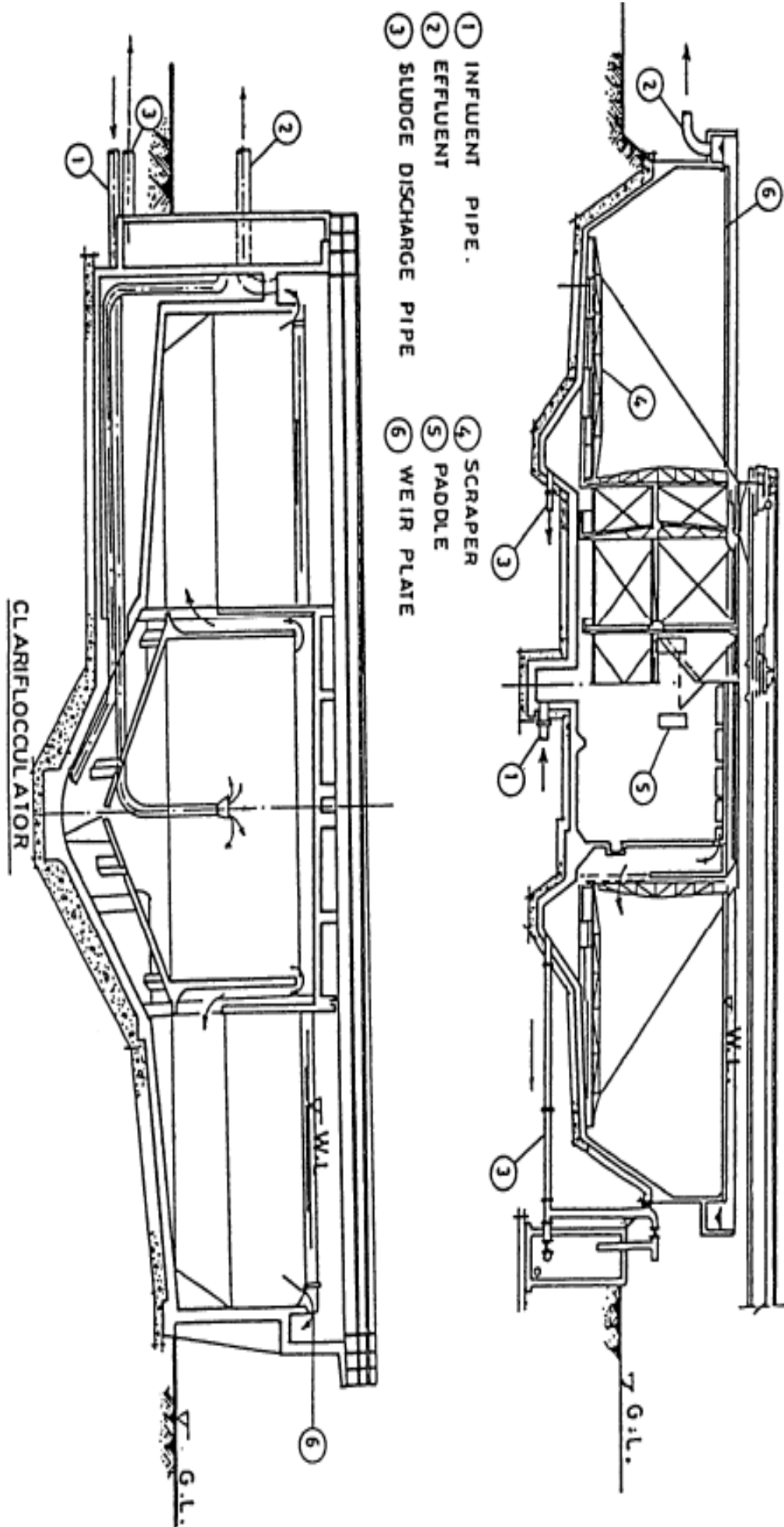
٢-٤-٧-٤ ملخصاً مستصمياً أحواض الترويب والترويق

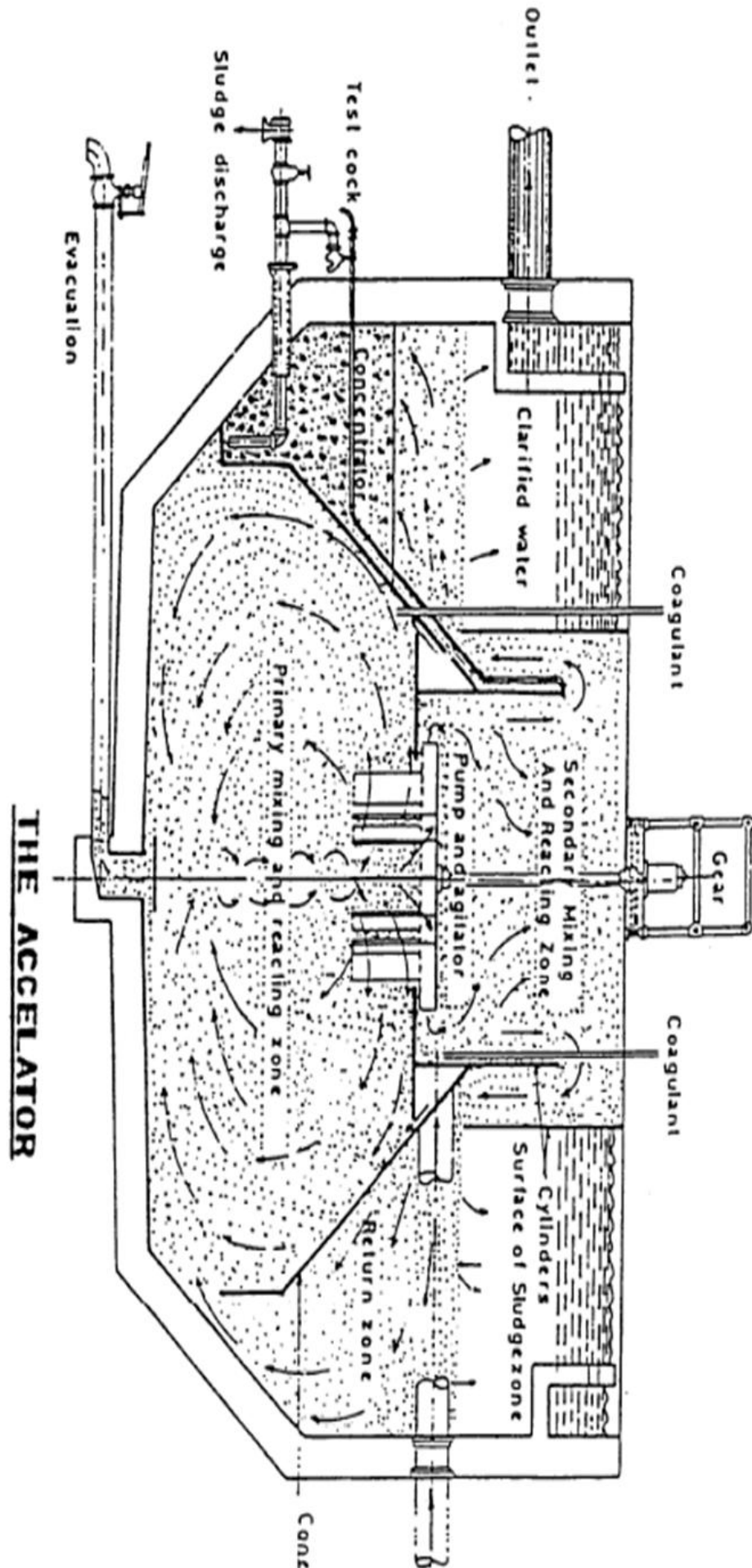
- زمن فترة الترويب من ٢٠ - ٤٠ دقيقة وزمن فترة الترويق من ٢ - ٣,٥ ساعة (أي أن الزمن الكلي من 2.5 - 4 ساعات).
- عمق المياه عن الجدار الخارجيين 3-4 متر والعمق الكلي للخران يزيد عن عمق المياه بمقدار 1 متر. (لضمان عدم حدوث فيضان للحوض الداخلي).
- قطر حوض الترويب الداخلي يزيد عن نصف قطر الحوض وقطر الحوض الكلي لا يزيد عن 40 متر



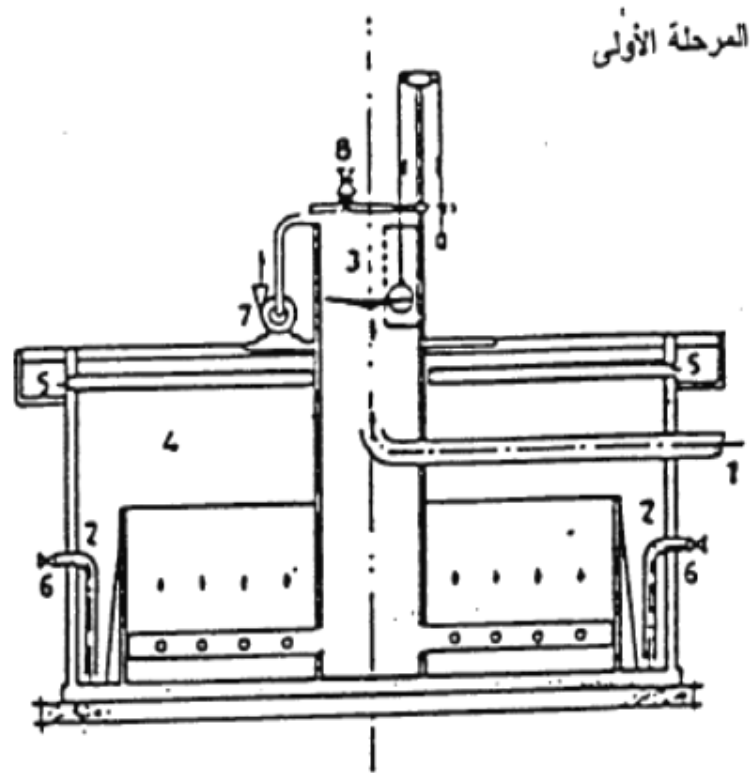


شكل رقم (2-19) أحواض الترويب والترويق العادية، النموذج الأول

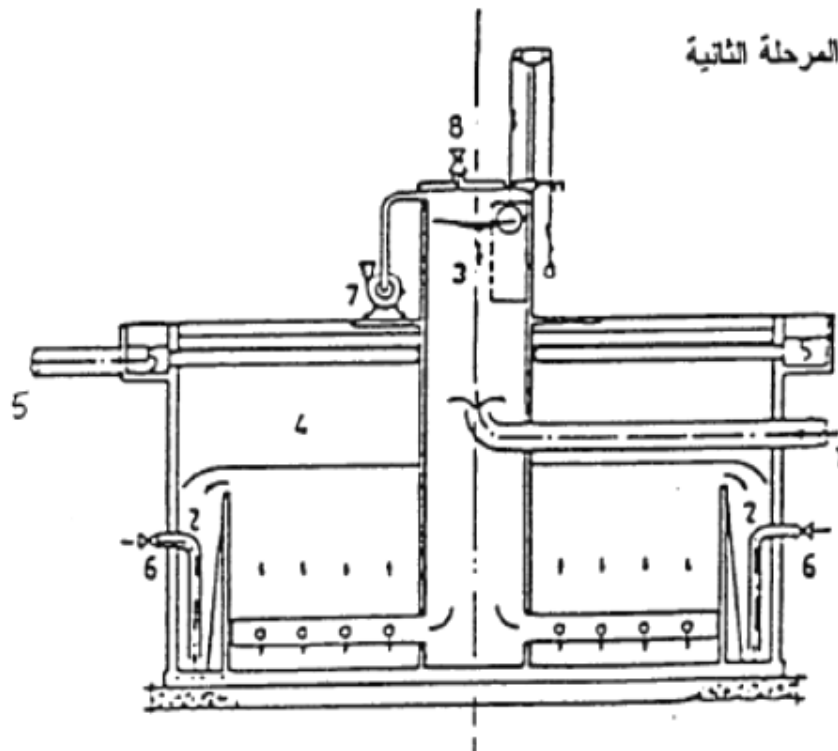




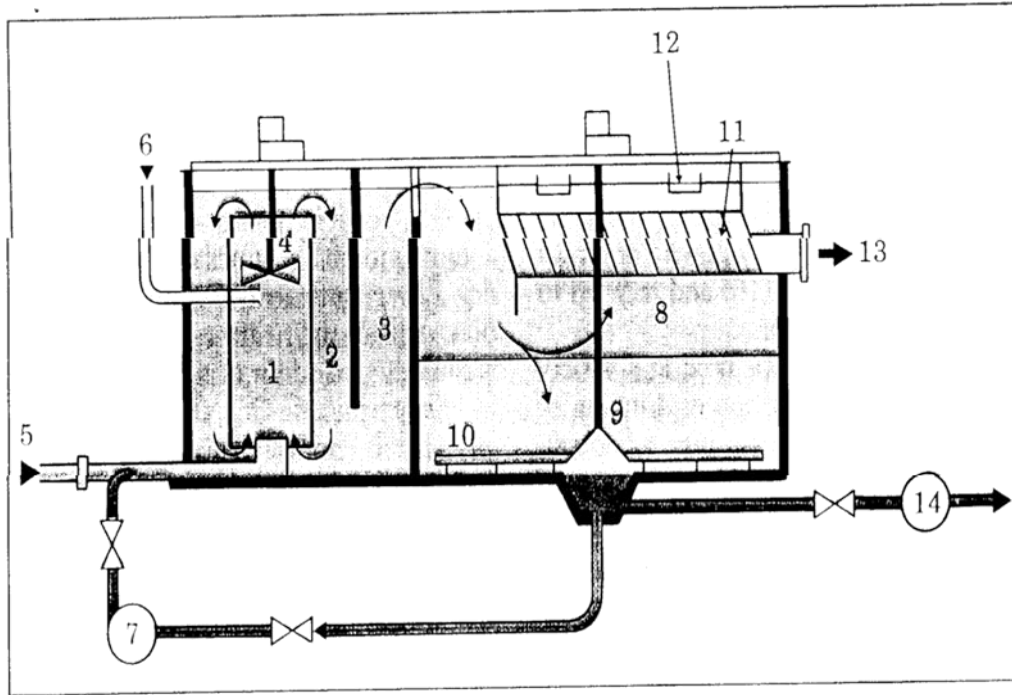
شكل رقم (21-2) حوض الترويب والترسيب السريع



- ١- مدخل المياه العكرة
- ٢- حوض تركيز الرواسب
- ٣- غرفة التفريغ
- ٤- حوض الترويق
- ٥- مخرج المياه المعالجة
- ٦- محبس ألي
- ٧- طلمبة تفريغ
- ٨- محبس دخول الهواء



شكل رقم (2- ٢٢) تفاصيل حوض الترويق والترويق بالنابض



1,2,3 - Flocculation chambers.

4 - Propeller.

5 - Raw water inlet.

6 - Reagent feed.

7 - Recirculation pump.

8 - Flocculated water inlet.

9 - Drive shaft.

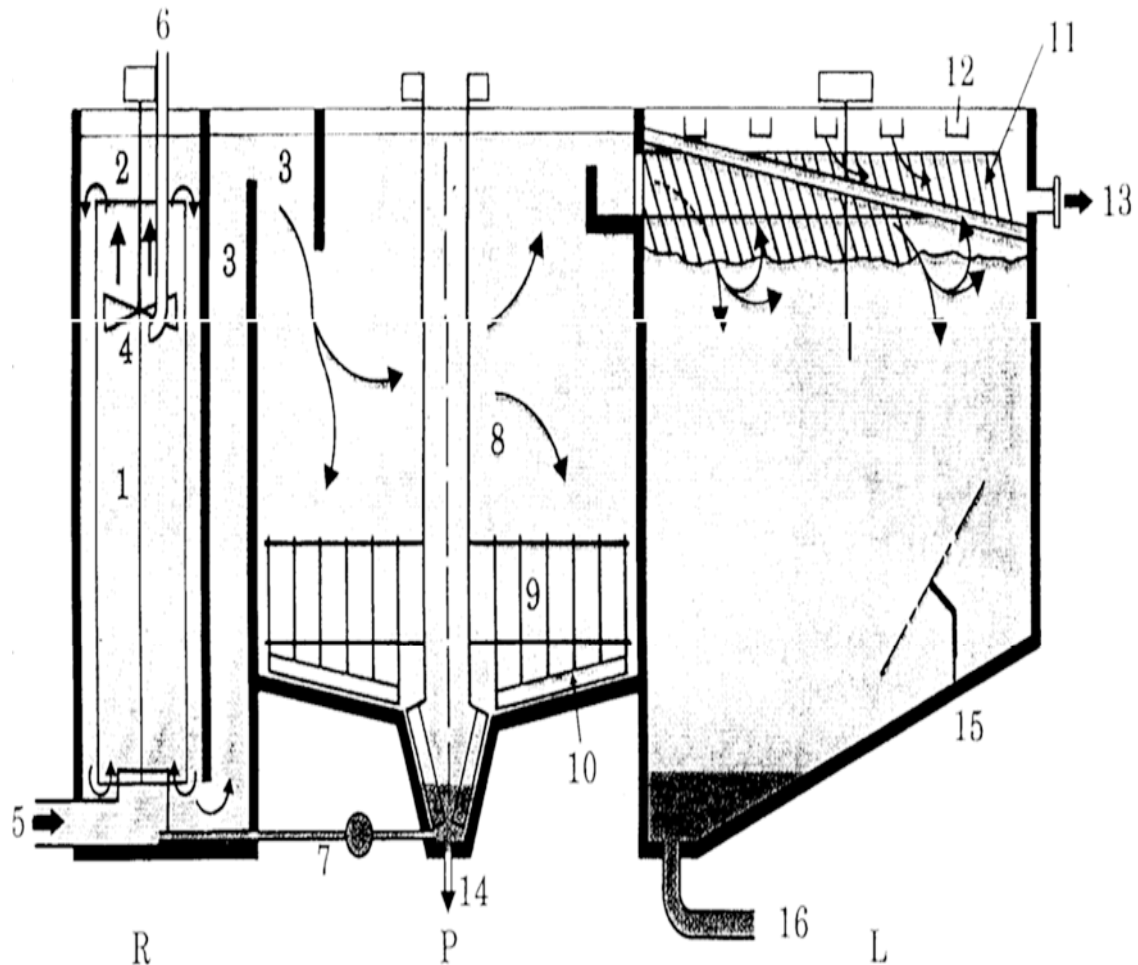
10 - Scraper.

11 - Modules.

12 - Collection troughs.

13 - Treated water outlet.

14 - Sludge draw-off pump.



شكل رقم (٢٤ - ٢) تفاصيل أحواض المزج والترويب والترسيب

٢ - ٥ عمليات تنقية المياه، الترشيح Filtration

يعرف الترشيح بأنه عملية فصل المياه عن الجسيمات الصلبة الموجودة بالمياه عبر فاصل أو حاجز ذي مسامات تمنع مرور الجسيمات عبرها وتسمح بمرور الراشح (المياه المرشحة)

الغرض من عملية الترشيح

وفيما يلي أهداف عملية الترشيح لتحسين نوعية المياه (عند التنقية) بما يلي:

١. إزالة المواد الصلبة العالقة والجسيمات المتعلقة (الغريانية) الموجودة في المياه.
٢. تغيير خصائص المواد الموجودة كيميائياً في المياه.
٣. تقليل أعداد البكتيريا الضارة وجراثيم الأمراض الموجودة في المياه.
٤. إزالة اللون والطعم والرائحة من المياه.
٥. تقليل أملاح الحديد والمنجنيز من المياه.

تمر المياه بعملية الترشيح عبر طبقة (وسط) ترشيحية لها خصائص محددة مثل: قلة تكاليفها وتواجد هاب كيميائي مناسب في الطبيعة، وأنها مواد خاملة وسهلة استخدامها ونظافتها، وتحملها للضغط. ولقد استخدتم مواد عديدة في الترشيح مثل: الرمل، والأنثراسيت، والحجارة الصغيرة، والزجاج، واللدائن، والخرسانة المسامية، والتربة Earth Diatomaceous. وقد أثبتت الرمل حاسنة مقارنة بالمواد الأخرى المستخدمة كمادة ترشيحية.

إن تحسين خصائص المياه بالترشيح يميز إزالة الشوائب وهذا التحسين يحدث بفضل عوامل مختلفة مثل: التصفية الميكانيكية، والترسيب، والإمتزاز والنمو الحيوي والتفاعلات الكيميائية.

• أما التصفية الميكانيكية

فهذه العملية تعمل على فصل المواد الصلبة العالقة عن الماء عن طريق الفلتحات الموجودة بين حبيبات الرمل. ويعمل هذا العامل لترشيح جزيئات متناهية الصغر من الماء. وتزداد التصفية مع مرور الزمن. والعوامل المؤثرة على التصفية الميكانيكية تضم: سرعة الترشيح، والزمن، وكثافة وطبيعة المواد العالقة، وطبيعة خصائص المادة الترشيحية.

• أما الترسيب

فيعمل على إزالة الحبيبات العالقة الكبيرة والثقيلة من على سطح حبيبات الرمل . وتؤثر عوامل عدة على كفاءة الترسيب مثل :
السرعة الترشيحية، سرعة ترسيب المواد العالقة، ودرجة اللزوجة، ومقاس الحبيبات، ودرجة الحرارة، وعوامل التجلط
طوال التعقيم، وعمق المرشح، والتصرف المضطرب .

• أما كفاءة الإمتزاز

- فترتبط بالخصائص السطحية للمادة الصلبة .
- وتعملقوباً لإمتزاز على إزالة الحبيبات العالقة الصغيرة والمواد الغريانية والمواد الذائبة في الماء .
- وتلعبقوباً لإمتزاز دورها الأكبر علمسافات صغيرة لا تتجاوز ٠,٠١ إلى ١ ميكرومتر .
- ويعزلقوباً لإمتزاز في إزالة الشوائب من الماء، وتعملقوباً للجاذبية الأرضية والتصرف المضطرب، والانتشار والقصورا
لذاتي، على حركة وسير الشوائب لتسا عد عملقوباً لإمتزاز عليها .
- كما تساهلالتفاعلات الكيميائية والحيوية على إزالة المواد الذائبة بالترشيح مما يغير خصائص الحبيبات الموجودة .
- وفي هذا المنحني تؤثر العديد من العوامل التي تعمل لإزالة الكثير من المواد مثل :
المواد العضوية والأمونيا والحديد والمنجنيز .
- وكأمثلة لهذه العوامل المؤثرة : نوع وخصائص الماء الخام، وكمية الأكسجين المذاب بالمواد الغذائية، ودرجة الحرارة
ة، وزمن وطريقة الترشيح، وعمق الترشيح، ونوع وجود الكائنات الحية الدقيقة ووجود عوامل مساهمة .
- من المعروف أن الترشيح لا يعمل بكفاءة كبيرة لإزالة البكتيريا والفيروسات وحبيبات الطين، وذلك لصغر مقاسها والذيقلنا
لميكرونا الواحد . ولذلك لا تنتجمرشحات الرمل بسرعة مما هي صالحة من النواحي البكتريولوجية . فمثلا
لا يتعد معد لإزالة البكتيرية القولونية ٢ إلى ١٠ ،
مما يوجب مع عمل التجلط والتعقيم قبل الترشيح بالرملياً والكلورة لإزالة البكتيريا والجراثيم بعد الترشيح .

٢ - ٥ - ١ نظرية الترشيح

إذا نظرنا إلى كفاءة أحواض الترسيب الطبيعي أو أحواض المروقات باستخدام المواد المجلطة (المروبة)
نجد أن العكارة تقترب من ١٠-١٢ وحدة
عكارة وقد تصل في بعض الأحيان إلى ألقلمن ذلك وعملية الترشيح هي العملية التي يتم فيها إزالة هذه العكارة عن طريق حجزها
مواد العالقة والغروية .

عملية الترشيح (Filtration) هي مرور المياه المروقة خلال مادة مسامية لإزالة ما بقي من مواد عالقة وغرويه . وأكثر مواد الوسط الترشيحي المستخدمة في عملية الترشيح هي الرمل نظراً لخصوه قدرته على إزالة المواد العالقة. وعند استعمال الرمل ذي حبيبات ذات حجم مناسب ومرور المياه به بسرعة المناسبة، يمكن إزالة المواد العالقة والمواد المتعلقة (سواء كانت عضوية أو غير عضوية) بالإضافة إلى البكتريا والمواد العالقة الدقيقة جداً التي تسبب عذات الماء.

وعند مرور المياه خلال طبقة الرمل تكون على سطحها طبقة جيلاتينية من المواد العضوية (Dirty skin) والمواد العالقة تسمى بالطبقة القذرة وتقوم هذه الطبقة بحجز الجزيئات ذات الحجم الصغير جداً (والتي تصعب رؤيتها تحت الميكروسكوب) ويمكن تفسير ما يحدث في عملية الترشيح وكما هو موضح بالأشكال أرقام (٢٥-٢)، (٢٦-٢)، (٢٧-٢).

ويمكن وصف نظرية الترشيح كما يلي:

٢ - ٥ - ١ - ١ التصفية الميكانيكية Mechanical straining

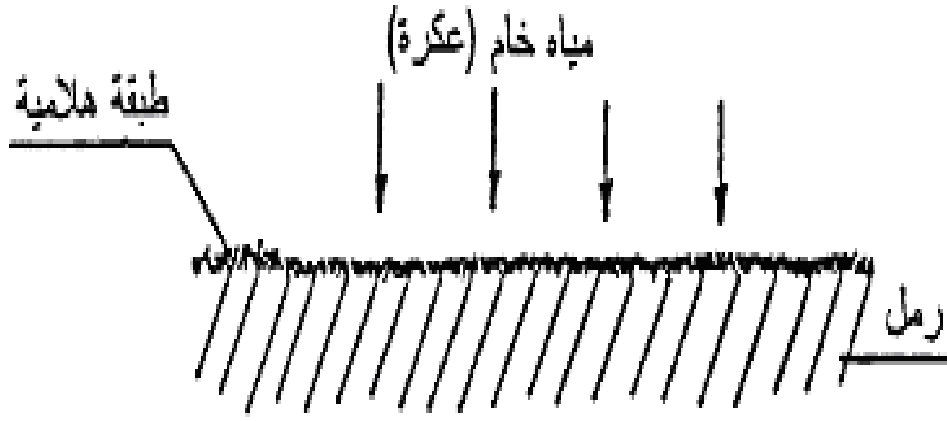
أي أن طبقة الرمل بما فيها من مسامات تعمل كمصفاة دقيقة الفتحات تحجز المواد العالقة التي يزيد حجمها عن المسام، أما حجز المواد العالقة الغروية والبكتريا والتي يصغر حجمها عن حجم المسام فلا بد من تفسير يشرح سبب حجزها في الوسط الترشيحي.

٢ - ٥ - ١ - ٢ التصاق بعض المواد العالقة بسطح حبيبات الرمل

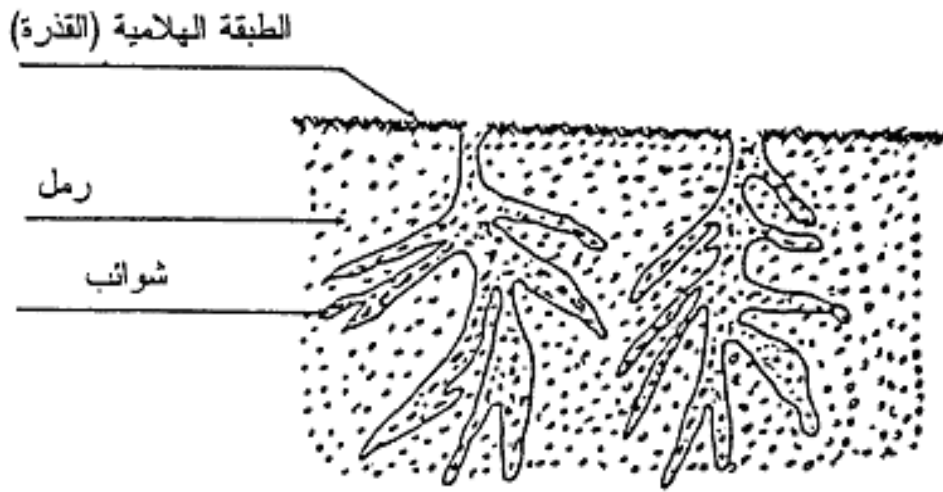
وتسمى هذه العملية بالإمتزاز (Adsorption) ويساعد على ذلك الخصائص الهلامية للمواد العالقة بسبب المواد المروية في حالة استخدامها وكذلك كالمسارات المتعرجة للمياه خلال طبقات الرمل.

٢ - ٥ - ١ - ٣ الفراغات تعمل كأحواض ترسيب Voids act as minsettling tanks

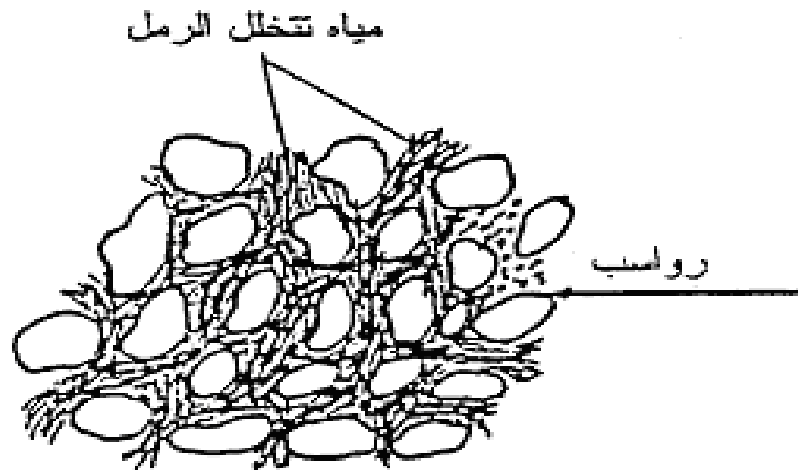
تترسب بعض المواد العالقة في الفجوات بين حبيبات الرمل حيث تعمل هذه الحبيبات كمصفاة تحجز المواد العالقة ذات الأحجام الكبيرة نسبياً وهذه عملية ترسيب ميكانيكية.



شكل رقم (٢-٢٥) تكوين الطبقة القذرة على سطح الوسط الترشيحي



شكل رقم (٢-٢٦) اختراق المواد الملوثة للوسط الترشيحي



شكل رقم (٢-٢٧) العمليات التي تتم أثناء عملية الوسط الترشيحي

٢-٥-١-٤ الالتصاق Adherence of colloids to sand grains

تكون طبقة هلامية على سطح الرمل من المواد العالقة الدقيقة والكائنات الحية الدقيقة التي يحدث لموجودها، مما يساهم في اصطياد وحجز المواد العالقة وكذلك كتنشيط المواد العضوية وتحويلها إلى مواد عالقة تحجز في هذه الطبقة.

٢ - ٥ - ١ - ٥ التفاعلات الكهربية Electrolytic Reaction

انجذابا للتصاق بعض المواد العالقة بجيبات الرمل وخاصة أملاح الحديد والمنجنيز (ذات الشحنة الموجبة) نظرا لإختلاف شحناتها الكهربائية عن الرمل (ذات الشحنة السالبة).

٢ - ٥ - ١ - ٦ التفاعلات البيولوجية Biological actives

تنشط الكائنات الحية الدقيقة الموجودة في الماء عندما يتواجد في المياه أملاح وكذلك المواد العضوية أو غازات ذائبة (الأكسجين) مما ينتج عنها النشاط إزالة المواد العضوية وتحولها من الصورة الذائبة إلى الصورة قشورية محجزة في الطبقة الترشيحية وكذلك تقلل كمية الأملاح كما أنه يتوقف تأثيرها على مدى بقاء الماء في المرشح أو على معدل الترشيح.

٢ - ٥ - ٢ أنواع المرشحات الرملية

يمكن تقسيم المرشحات إلى أنواع مختلفة تبعاً لأربعة معايير:

١. وفقاً للمعدل للترشيح: مرشحات بطيئة المعدل، مرشحات سريعة المعدل.
٢. وفقاً لنوع المادة الوسط (طبقة) الترشيحي: مرشحات الرمل، ومرشحات الفحم (الأنتراسيت) ومرشحات الأنتينيمع (وهناك المرشحات ذات طبقة الترشيح الواحد وذات الطبقات المتعددة)
٣. وفقاً لإنتاج هسريان المياه خلال الوسط الترشيحي: مرشحات يتمسريان المياه خلالها لترشيحها من أعلى إلى أسفل (وهو النوع الشائع الاستخدام)، وأخرى من أسفل إلى أعلى.
٤. وفقاً لطبيعة سريان المياه خلالها لترشيح: بالجاذبية أو تحت ضغط

٢ - ٥ - ٢ مواصفات مرشحات الترشيح (الوسط الترشيحي)

يجب أن تتوفر في مرشحات الترشيح بعض المواصفات منها:

١. أن يكون نظيفاً وخالياً من الأتربة والمواد العضوية والنباتية والطين والمواد الغريبة.
٢. أن يكون صلباً
٣. ألا يفقد أكثر من ٥% من وزنه بعد وضعه في حمض هيدروكلوريك لمدة ٢٤ ساعة.
٤. أن تكون الرمال بأحجام مناسبة لعملية الترشيح:

فالرمال الرفيعة جداً تكون الفجوات (الفراغات) بينها عرضة للإسداد بسرعة. والرمال الكبيرة الحجم تسمح فجواتها بمرور الكائنات الحية الدقيقة والمواد العالقة من خلال المرشح.

٢ - ٥ - ٢ - ١ الحجم الفعال للرمال Effective Size for Sand

هو فتحة المنخل بالمليمتر التي تسمح بمرور ١٠ % من الحجم الفعال للرمال بغض النظر عن التدرج الحبيبي للرمال، والذي يؤثر في كفاءة عمل المرشح.

٢ - ٥ - ٢ - ٢ معامل الانتظام للرمال Uniformity factor for Sand

يعبر معامل الانتظام عن درجة التغير في حجم الرمل وهو عبارة عن النسبة بين فتحة المنخل التي يمر من خلالها ٦٠ % من وزن الرمل وبين الحجم الفعال للمعنى آخرى يمكن تعريف معامل الانتظام على أنها النسبة بين فتحة المنخل التي تحجز ٤٠ % من وزن الرمل وبين تلك التي تحجز ٩٠ % من وزنه (الحجم الفعال).

وعلى سبيل المثال إذا كانت فتحة المنخل التي يمر من خلالها ٦٠ % من وزن الرمل هي ٠,٨ مم وكان الحجم الفعال للرمل هو ٠,٤ مم.

فإن معامل الانتظام $0,8 \div 0,4 = 2,0$

ويوضح الجدول رقم (٢-٢)

(١) الحجم الفعال، ومعامل الانتظام للرمل المستخدم في مرشحات الرمل البيئية ومرشحات الرمل السريعة.

جدول رقم (٢-١) الحجم الفعال ومعامل الانتظام للرمل طبقاً لنوع المرشحات

٢ - ٥ - ٣ مرشحات الرمل البيئية المعدل Slow Sand Filters

يتكون مرشح الرمل البيئي المعدل من طبقات من الزلط تعلوها طبقات من الرمل، وتتمل المياه بهيئتها العليا إلى أسفل ويتم جميع المياه المرشحة بواسطة مواسير فخار أو مواسير خرسانية منقبة، وتوضع أسفل المرشحاً وخلاصة الطبقة الزلط ويوضح الشكل رقم (٢-٢٨) مكونات المرشح الرمل البيئي. وتمتاز مرشحات الرمل البيئية بعدة مميزات، فعلى الرغم أنها تحتاج إلى مساحة قد تزيد ٣٠ مرة عن مساحة المرشحات السريعة الحديثة إلا أنها تتميز بالآتي:

١. بساطة التصميم والتشغيل وعدم الحاجة إلى مهارات عالية.

٢. عدم استخدام مواد كيميائية (لإحداث التجلط) في عمليات الترسيب.

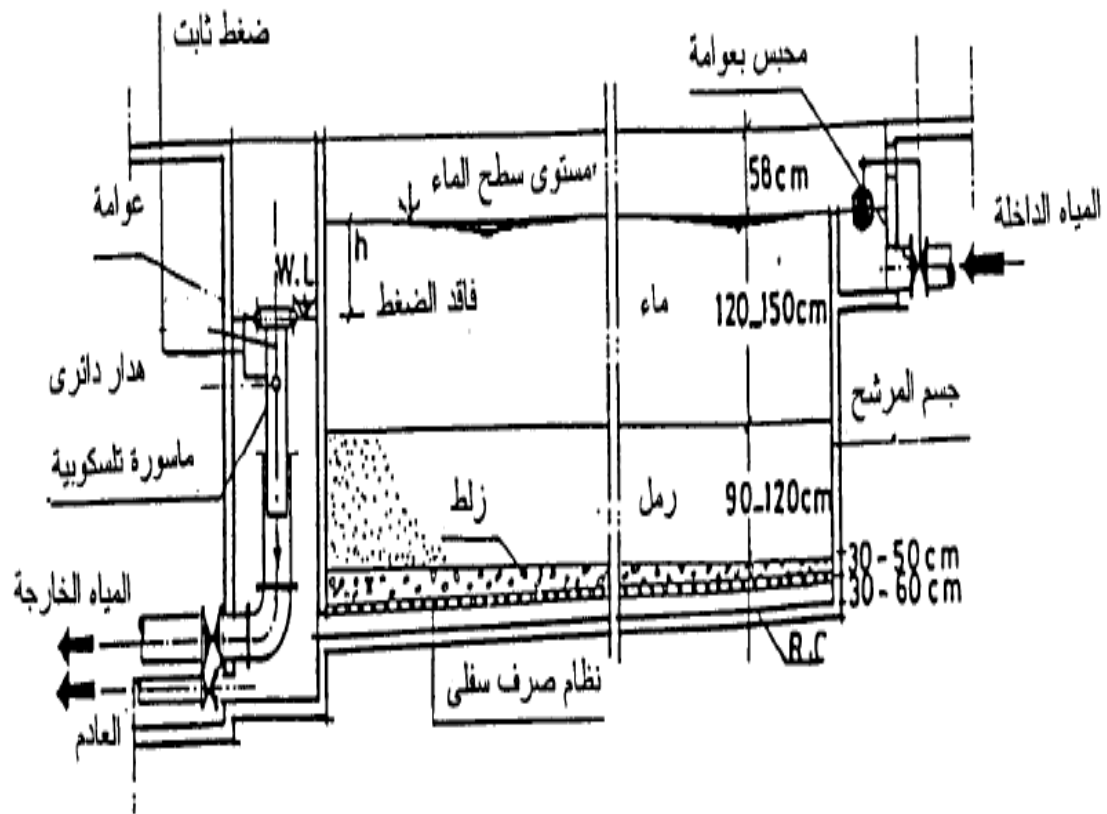
٣. انخفاض استهلاك الطاقة لعدم الحاجة إلى عمليات الغسيل اليومية.

٤. عدم الحاجة إلى نظم هندسية وأجهزة ميكانيكية وكهربائية معقدة أو معدّات معقدة لتفيا التشغيل لإجراء عمليات الغسيل أو الإنضاج (تحضير المرشحات لإعادة تشغيله).
٥. تكلفة إنشاء المرشحات الرملية بطن المعدل زهيد توصيات نهائية.
٦. استيعاب التغير في خصائص المياه حيث أن المعدل لا ترشيح صغير جداً بالنسبة للمرشحات السريعة المعدل.
٧. إنتاج المياه النقية (المرشحة) خالية من المواد الشائبة العالقة وكذلك إزالة البكتيريا.
٨. عدم وجود مشكلة للتخلص من المياه الغسيلة الملوثة حيث يتم غسل المرشحات البطيئة مرة كل بضعة شهور.

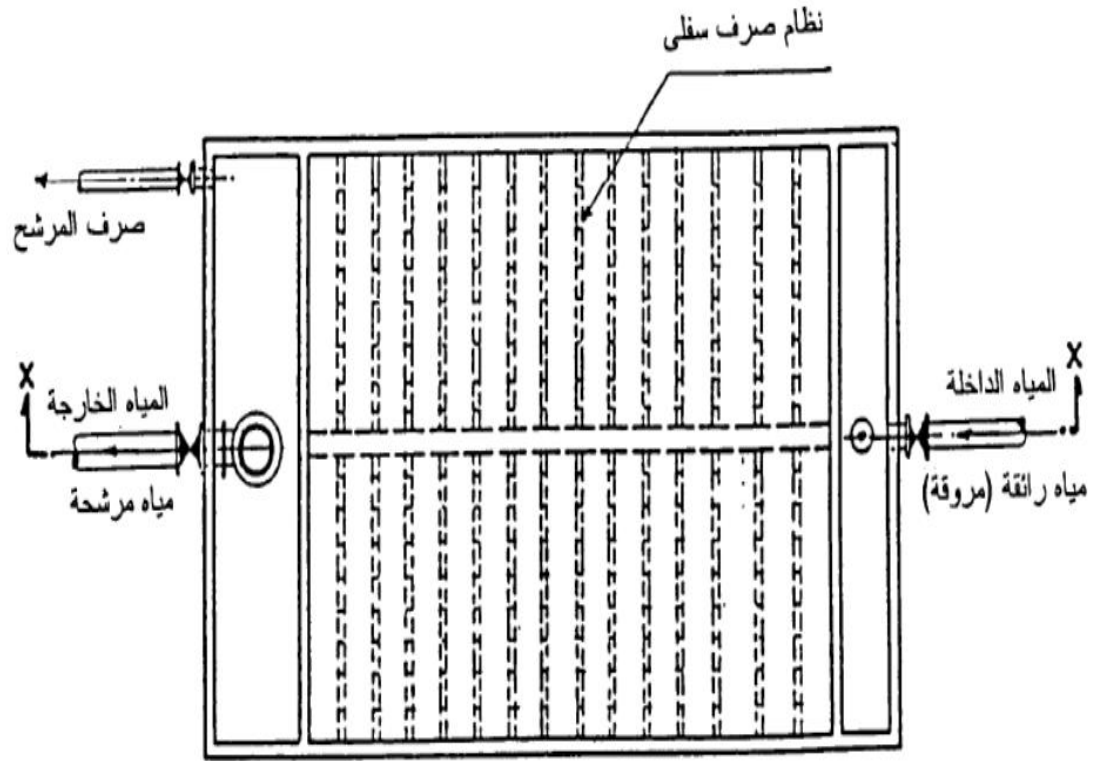
نوع المرشحات	الحجم الفعال للرمل	معامل الانتظام للرمل
مرشحات الرمل البطيئة	٠,٣ - ٠,٣٥ مم	١.٧٥ - ٢.٠ مم
مرشحات الرمل السريعة	٠.٤ - ٠.٨ مم	١.٤ - ١.٧ مم

ونظرًا لهذه المميزات، تجد المرشحات البطيئة مجالاً

خاصاً لإستخدامها في المواقع التي توجد فيها الأراضي مساحات كافية، وخاصة في الأماكن المنعزلة والمناطق الصحراوية حيث لا تتوفر العمالة الفنية المدربة . وفيهذه الحالة لا يتم كُناسُتخدام المرشحات الرملية البطيئة حتى في حالة التصرفات الكبيرة كما يمكن كُناسُتخدامها عندما تنخفض إلى حد كبير العكارة بالمياه الخام .



قطاع رأسي X-X





الشكل رقم (٢-٢٨) تفاصيل المرشحات الرملية البطيئة المعدل

٢- ٥- ٤ مرشحات الرمل السريعة المعدل Rapid Sand Filters

تسمى مرشحات الرمل السريعة أيضاً بالمرشحات الميكانيكية وهي تختلف عن المرشحات البطيئة فيما يلي:

٤٠ أن معدل ترشيحها يتراوح بين ١٢٠ إلى ١٨٠ م^٣ / م^٢ يوم، أو يعادل من ٣٠، ٤٠ ضعفاً معدل ترشيح المرشحات البطيئة لذلك فإن مرشحات الرمل السريعة تشغل حيزاً أصغر وبالتالى تكاليف إنشائية (أعمال مدنية) أقل لنفس التصرفات، في حالة استخدام أحواض مكشوفة.

إن المياه التي يتم ترشيحها بالمرشحات السريعة، تعالج دائماً باستخدام المواد الكيميائية المجلطة (المجمعة) قبل دخولها المرشحات بحيث لا تزيد عكارتها عن ٤٠ وحدة عكارة ويسمح بمروار المياه فيها المرشح سريع المعدل في طبقات متدرجة من الرمل الزلط وتصنع المرشحات على هيئة أحواض، توضع فيها طبقات متدرجة من الرمل، تعلوها طبقات خريمت درجة من الرمل، وأسفلها طبقتين توجد المصافي لتجميع المياه المرشحة وكما هو موضح بالشكل رقم (٢-٢٩).

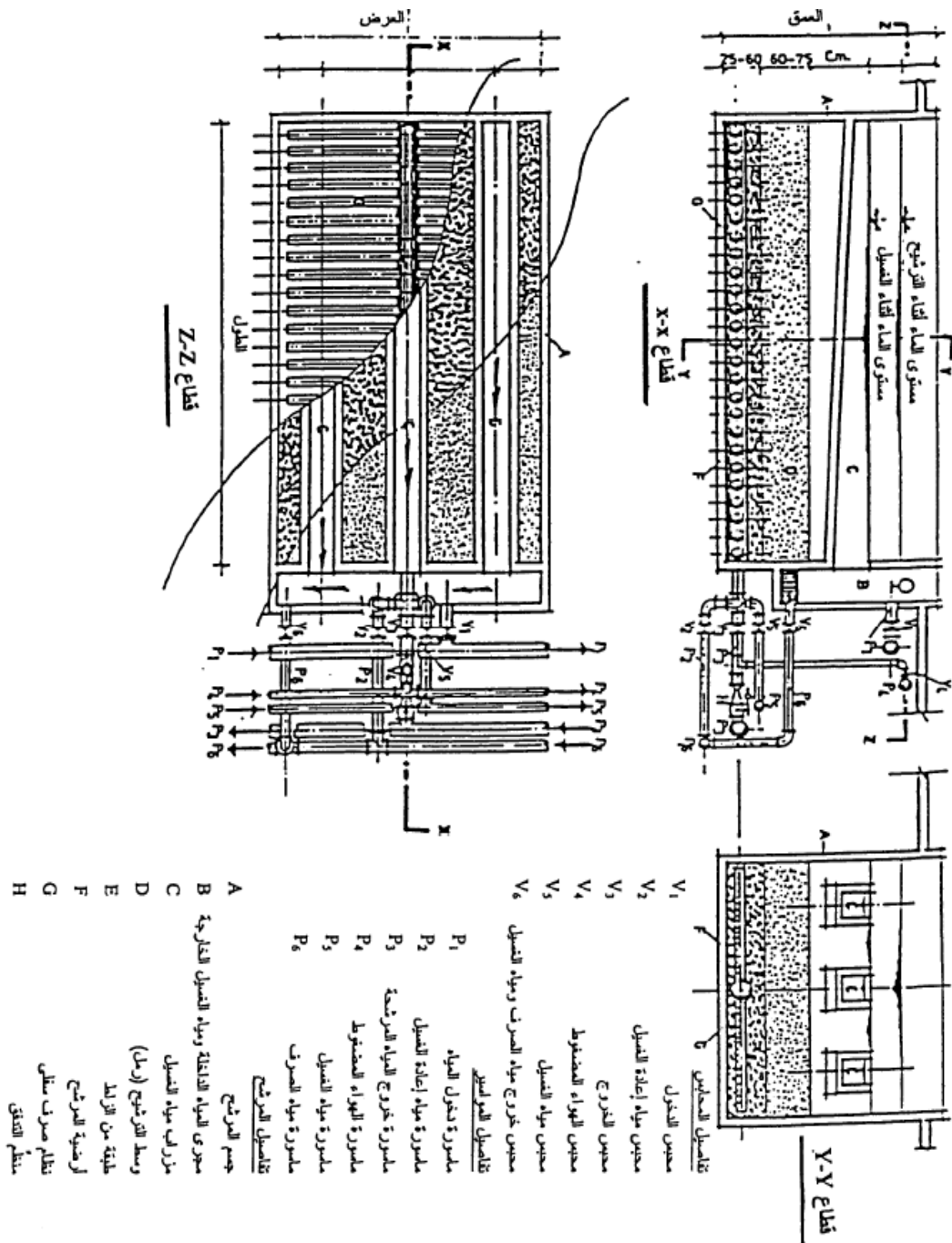
وتكون حبيبات الرمل متجانسة، ذات حجم فعال ٤، ٠، ٨، ٠ أو أكثر حسب تصميم المرشح . ويتم تجهيز الرمل بمهز خاصة (منخل) للحصول على معاملاً منتظمين ٤، ١ إلى ٧، ١

٢ - ٥ - ٤ - ١ نظام الصرف بالمرشحات السريعة المعدل

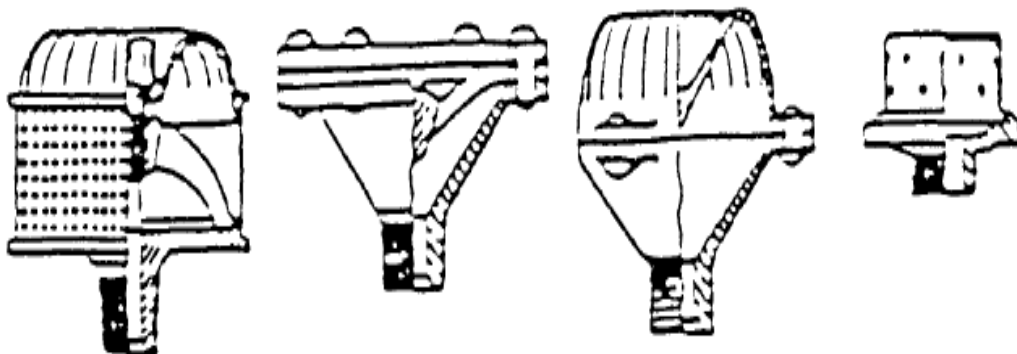
يوجد تحت طبقات الرمل والزلط بالمرشحات السريعة نظام للصرف (Under drainage system) مهمته تجميع الماء الذي يتم ترشيحه بمعدل ثابت خلال جميع أجزاء المرشح كما أنه يوزع المياه في الوقت نفسه الماء إلى غسيل جميع أجزاء المرشح.

ويكون النوع الأكثر شيوعاً للنظام الصرف من مجمر رئيسي (Header) بطول المرشح تنفر عنه عازلزوايا قائم مفروع إلى جوانب المرشح وفي أعلى هذه الفروع، وأحياناً في أعلى المجمع الرئيسي أيضاً، توجد ضعيفاً بعد متساوية مساقى (Strainers) تحتوي على ثقوباً وشقوقاً رفيعة. وفي تصميم آخر تستعمل المصافي التي تثبت فوقياً سطح المواسير كما هو موضح بالشكل رقم (٢-٣٠).

وقد يستعاض عن المواسير ببلاطات خرسانية تثبت عليها فواني (nozzles) وفي هذه الحالة يتم الاستغناء عن طبقات الزلط وقد استعمل حديثاً قاعاً من لوح مسامي تماماً لاستغناء عن طبقات الزلط وصاحب ذلك تقليل عمق المرشح وتقليل فاقد الضغط فيه.



شكل (٢-٢٩) تفاصيل المرشح الرملي السريع



شكل رقم (٢-٣٠) انواع مختلفة من الفوانى التي تثبت بقاع المرشح السريع

٢ - ٥ - ٤ - ٢ البلاطات الخرسانية ذات الفواني

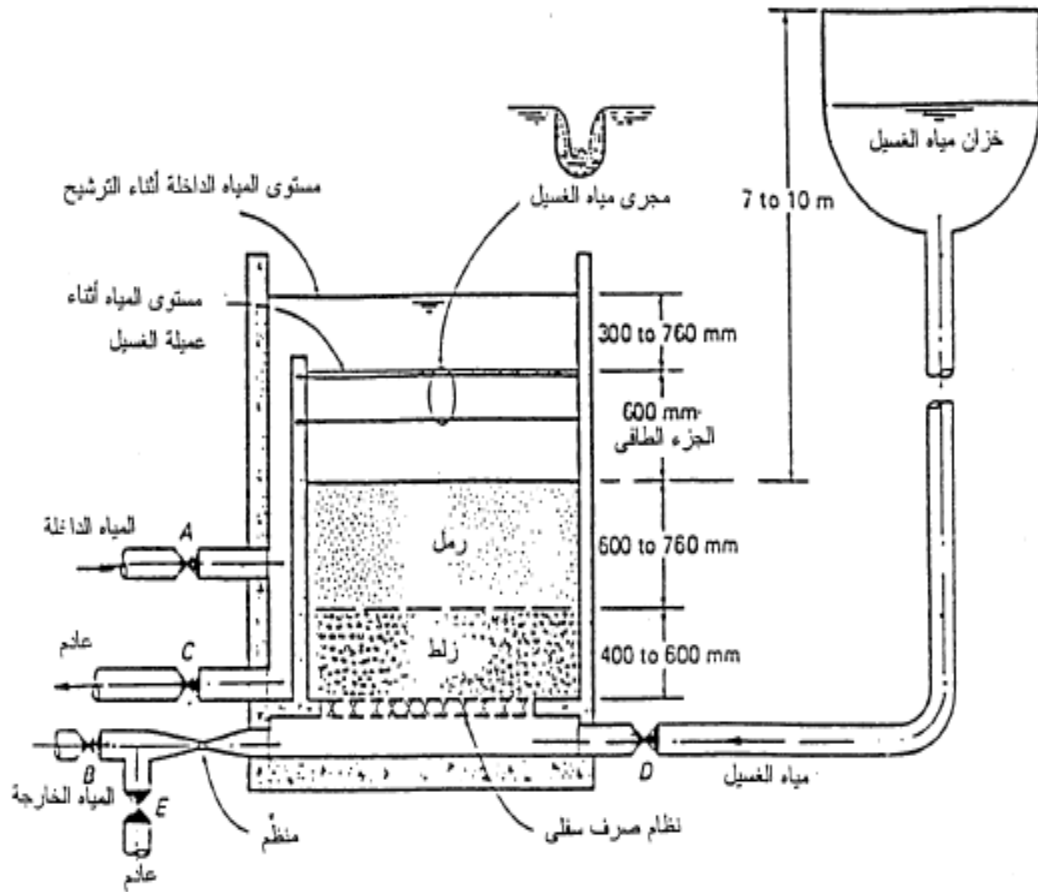
تصنع البلاطات عادة من الخرسانة وتحتوي على فتحات تركب فيها الفواني وتصنع الفواني من الصلب الذي لا يصدأ أو من البلاستيك وتحتوي على مشقبيات ترابية لا تسمح بمرور الرمال والخشنة فيها.

٢ - ٥ - ٤ - ٣ تشغيل المرشح السريع

يتم تشغيل المرشح بمرار الماء المرشح بطبقات الرمل ثم الزلط ثم نظام الصرف إلى الخارج . وعند مرور المياه المرشحة من سطح الرمل تتجمع الندف مكونة طبقة جيلاتينية على سطح الرمل تعمل على ترشيح الماء وترشيحاً كاملاً وبعد تشغيل المرشح لمدة من الزمن تتراكم الرواسب على الرمل حتى تصل إلى درجة تزيد فيها فاقد الضغط زيادة تكبير فتحت تحت عند ذلك إيقافها إجراء عملية الغسيل .

٢ - ٥ - ٤ - ٤ غسيل المرشح السريع

حتى تكون عملية الغسيل ناجحة ومؤثرة يجب أن تكون كمية المياه الغسيلة وضغطها كافياً لإحداث تمدد لطبقات الرمل بنسبة ٥٠ % من حجمه. أي إلى أن تشغل طبقة الرمل ١,٥ حجمها قبل تسليكماء الغسيل . وقد تبين أن مقدار تمدد طبقة الرمل أثناء عملية الغسيل من أهم العوامل التي تؤثر على فعاليتها نجاح العملية، فإذا زاد تمدد الرمل أكثر من الحد المطلوب، فإن حباته تتباعد عن بعضها كثيراً ويقل احتكاكها ببعضها ويقل أثر الغسيل . وإذا قل تمدد الرمل قل من الحد المطلوب فإن حباته تكون قريبة من بعضها ولا تجد المساحة الكافية للاحتكاك ويقل كذلك أثر الغسيل . ويراعى أن يكون تمدد طبقة الرمل في جميع أجزاء المرشح بدرجة واحدة، كما أنها لا يجب أن تكون سريعة ماء الغسيل العالية حتى لا تتحمل المياه المرشحة إلّا العادم والضغط طالم مناسب لماء الغسيل عند الفواني يبلغ حوالي ١٠ متر أو واحد جوتقريباً . ويتم عملية الغسيل والموضحة بالشكل رقم (٢ - ٣١) بقفل محبس دخول الماء المرشح إلى المرشح (A) وذلك عند انخفاض منسوب المياه في المرشح إلى سطح الرمل تقريباً (١٠ سم فوق سطح الرمل)



شكل رقم (٢-٣١) عملية غسيل المرشحات الرملية السريعة

٢-٥-٥ العدد اللازم للمرشحات الرملية سريعة المعدل وبطيئة المعدل

١. لإيجاد عدد مرشحات الرمال السريعة المعدل، يمكن استخدام المعادلة التالية:

$$\sqrt{Q} N = 12$$

حيث

$$N = \text{عدد مرشحات الرمال السريع}$$

$$Q = \text{معدل التصريف (م}^3/\text{ث)}$$

٢. أما لإيجاد عدد مرشحات الرمال البطيئة فيمكن استخدام المعادلة الآتية:

$$\sqrt{Q} N = 15$$

٢ - ٥ - ٥ - ١ تشغيل المرشحات البطيء المعدل من الناحية الهيدروليكية

يتكون مرشح الرمل البطيء من حوض مفتوح من الأعلى، ويحمل بداخله الوسط الترشيحي. عادة يكون عمق الحوض في حدود ٣ متر، وتتفاوت مساحته من بضعة عشرات إلى مئتا متراً المربعة.

يوجد في أسفل الحوض نظام لتصريف السفلى الذي يعمل على حمل الوسط الترشيحي، ويساعد في الانتفاخ المنتظم للماء عند ارتفاع المرشح، ويجهز المرشح بعد تصفيتها ماءً متوازناً (الماء المرشح) ويخرج المياه إلى مرشحة.

وتلعب الطحالب دوراً هاماً في تنقية المياه بالترشيح، وبما أن الطحالب تحتاج إلى الضوء لإتمام عملية التمثيل الضوئي، لذلك يكون وجودها في المرشحات المفتوحة. وتتمكن الطحالب من بناء مواد الخلايا من

مواد بسيطة مثل: الماء، وثنائي أكسيد الكربون، والنتريت، والفوسفات وغيرها، بمساعدة الطاقة الشمسية. وعندما تكبر خلايا الطحالب يزيد حجمها مما يضر بعملية سريان المياه إلى أسفل المرشح، الشيء الذي يتطلب معها إزالة الدورية للطحالب ونظافة المرشح. وتوجد الأنواع الشائعة من

Filamentous يكون نصير قجيلاتينية (هلامية) على سطح المرشح. وتعمل هذه الحبيبات الهلامية على إزالة المواد العالقة والبكتيريا بالتصفية والإمتزاز. وتتكاثر البكتيريا في المرشح وتقوم ببناء وحلبكتيري Bacterial slime تسد الطبقة المتسخة. تعمل هذه الطبقة المتسخة كوسط لاصق للنباتات المائية والحيوانات المجهرية المغمرة مما يساهم في زيادة كفاءة عمليات

التصفية والإمتزاز لإزالة الشوائب ومنعها من التغلغل داخل المرشح، مما يزيد من فترة الترشيح ويقلل من انسداد المسامات. وفي مثل هذه

المرشحات من الضروري إيجاد مكانا لعملية تصفية وضغط سالب، لأن الضغط السالب يعمل على تحرير الغازات الذائبة، وبذلك فانفقاء الهواء المتكونة تتجمع في الوسط الترشيحي وتعمل على زيادة المقاومة تجاه سريان المياه

أسفل المرشح، كما وأن الفقاخات كبيرة تعمل على تكوين فقو في الوسط الترشيحي مما يسمح للمياه بالمرور والحد من الحصى والطين. الحصول على تنقية ملائمة.

يقفل محبس خروج المياه المرشحة (B) ويفتح محبس مياه الغسيل (D) ويؤدي حركة ببطء لتدخل المياه للغسيل ثم يراجع في طبقات الرمل لطبقات الرمل

الماء، من أسفل إلى أعلى، يتمدد طبقة الرمل وانفصال الرواسب عنه ثم يمر ماء الغسيل في قناة الغسيل (waste).

وتستمر عملية الغسيل لمدة ٥ إلى ١٠ دقائق حسب نوع المرشح وبعد هاتين التأكد من نظافة الرمل ثم يقلل محبس الغسيل ويفتح محبس دخول الماء المرشح، ويبدأ المرشح بعملية الترشيح، إلا أن المياه المرشحة تخرج لعلو،

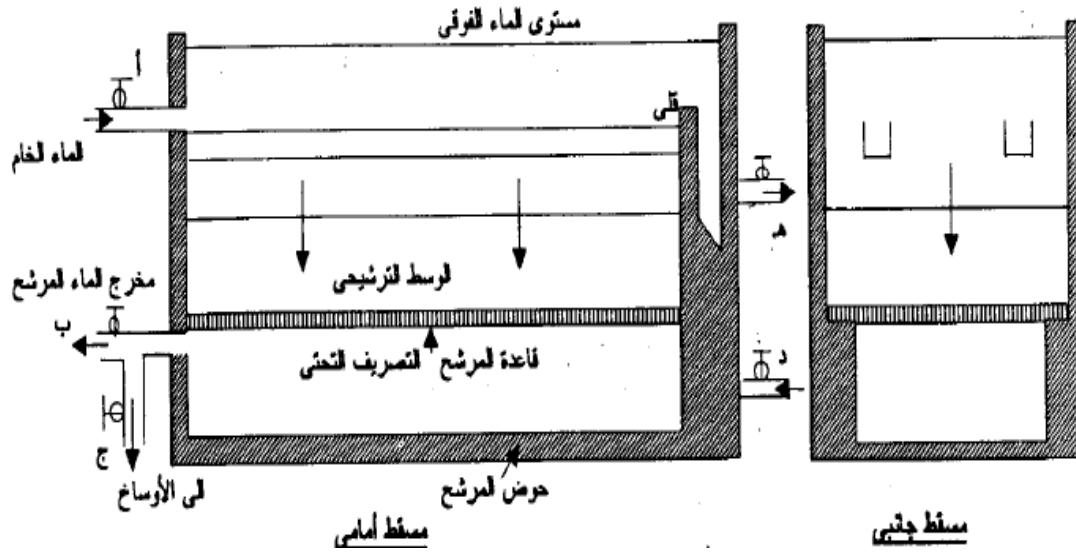
ويستمر هذا الفترة قصيرة وذلك لإعطاء الفرصة لتكون الطبقة الجيلاتينية علي
سطح الرمل ثم ينفصل الماء العادم ويفتح محبس خررج المياه المرشحة ويستمر المرشح في العمل طبيعياً .
والمادة الأخر بالتالي استخدمت في المرشحات هي حمض لانتراسيتو المتدرجة أحجامها إلى المقاسات المطلوبة ووزن هذا الفحم
نصف وزن الرملو بذلك يحتاج إلى سرعة ماء غسيل أقل لتقوي مطبقاته
مما يوفر في الطاقة . علاوة على أنها لا يتأثر بالمواد الكيميائية القلوية التي تستعمل في عمليات إزالة العسر (أيتيسير المياه) .
وفي المرشحات التي تستخدم فيها الهواء المضغوط مع الماء في عمليات الغسيل ، ويتم إدخال الهواء قبل
ماء الغسيل لتكسير طبقة الرواسب و خلطها بكمية المياه البسيطة الباقية فوق سطح الرمل (١٠ سم)
بعد تفريغهم يتم قفل محبس الهواء ويتم إدخال ماء الغسيل وتستمر العملية كما سبق تفصيله .

٢ - ٥ - ٥ - ٢ تشغيل المرشحات السريعة المعدل من الناحية الهيدروليكية

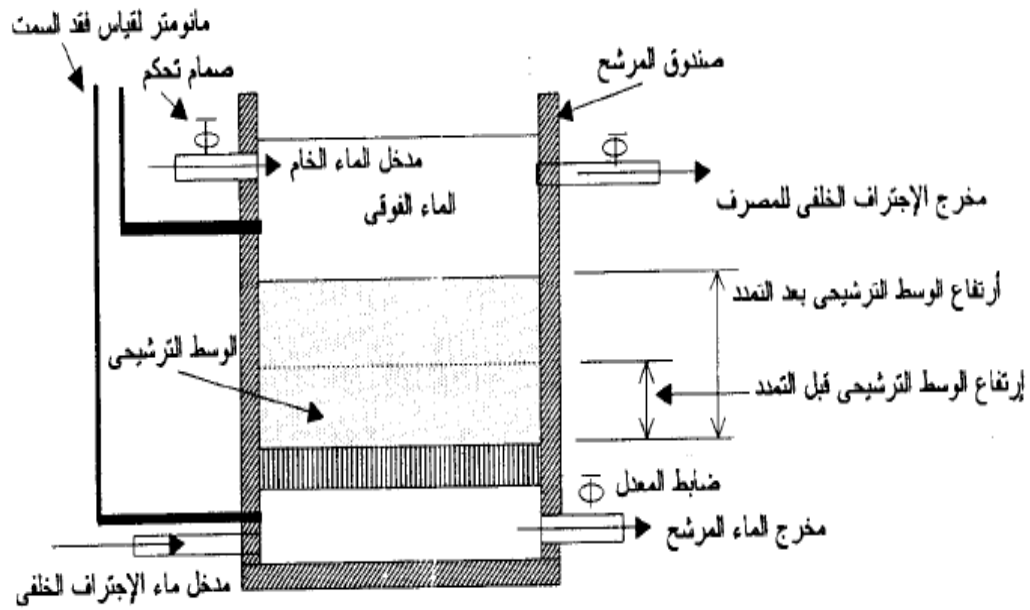
الرمل المستخدم في المرشحات السريعة له حبيبات قطرها يتراوح بين ٤ , ٠ إلى ٢ , ١ ملم ونظراً لأن
الرمل المستخدم مخشن
Coarse
فإن مسامات الطبقة الترشيحية تكون كبيرة فتؤاماً مما يسهل معه تخلخل الحبيبات والشوائب إلى داخل المرشح . وبذلك فإن كفا
ة المرشحات لتخلصنا الشوائب تزداد مما يسهل معه ترشيح المياه ذات العكارة الكبيرة . يبين الشكل (٢-٣٢)
رسم تخطيطي لمرشح رملي يتم فيه إدخال
الماء الخام عبر الصمام (أ) لتناسب
المياه عبر الطبقة الترشيحية ، ومن ثم عبر نظام التصريف السفلي لتخرج خارج المرشح عبر الصمام (ب) ونظراً لأن تسداد
لتدرج يلزم مسامات الطبقة الترشيحية تزداد مقاومة مسار المياه إلى الأسفل عبر الطبقة الترشيحية ، مما يخفض من السرعة
لترشيحية
الصمام (أ) أكثر مما يسمح معه بحد أقصى من الماء . وبعد مدق يفتح الصمام (أ) علناً خروجه بعد هذا إذا لم يتم الحصول
بالصرف المطلوب من الراشح فلا بد من عمل نظافة (غسيل) المرشح مما يسمح
بالحصول علناً التصريف المطلوب من الماء النقي . ولغسيل المرشح يغلق الصمامان (أ) و (ب) ويفتح
الصمام (ج) لنزح المياه المتبقية في المرشح
وبعد مدق يتم فتح الصمام (د) ليسحب خول المياه النظيفة من الاتجاه المعاكس وما
كما يوضح الشكل رقم (٢-٣)

٣٣) ولا بد أن يكون الغسيل الخلفي كبير ليسمح بتدوير الوسط الترشيحي ويعمل على كسح حبيبات الرمل والزئبق بها منشوائ
ب ويتم تجميع مياه النظافة في هدار تجميع المياه الغسيل Trough ومن ثم يتم تصريفها عبر الصمام (هـ)
وبعد إتمام عملية النظافة بالتصريف الخلفي يغلق الصمامان (د) و (هـ) ثم يعاد فتح الصمام (أ) لتبدأ دورة

ترشيحية أخرى. ويمكن أن تتم عملية التصريف الخلفي بسرعة كما وأنّها لا تحتاج إلى زمن كبير وفي الغالب لا يتجاوز نصف ساعة، وتُخضع الفترة الزمنية المطلوبة بين تنظيف وآخر لبلوغ عالميا للمرشحة.



شكل رقم (٢-٣٢) رسم تخطيطي لمرشح رملي سريع المعدل



شكل رقم (٢-٣٣) رسم تخطيطي لمرشح رملي سريع المعدل بالغسيل الخلفي

ويبين الجدول رقم (٢-٢) مقارنة عامة بين مرشحات الرمال بطيئة المعدل ومرشحات الرمال سريعة المعدل.

العوامل	مرشحات الرمل السريع	مرشحات الرمل البطئ
أسباب الإستخدام (التنقية)	- فصل المواد الصلبة العالقة - التخلص من الجراثيم	- التخلص من الجراثيم - اتمام عملية التنقية
الوضع (التسلسل) في محطة التنقية	بعد عمليات التجلط والترويب أو بعد الترسيب	مع أو بدون عمليات التجلط والترويب أو بعد مرشحات الرمل السريعة
الكفاءة	تعتمد على خصائص الماء الخام وعلى معايير التصميم	
عكارة الماء الخام المسموح بها	عالية	متوسطة (تقل عن 3 NTU)
العمر التصميمي	(من 10 إلى 15) سنة	
العمر الافتراضي	طويل نسبيا	
سرعة الترشيح (م/ساعة)	من 5 إلى 15	من 0.1 إلى 0.2
المساحة الكلية	دفع الماء ÷ السرعة الترشيحية	
مساحة كل وحدة ترشيح	المساحة الكلية + (عدد المرشحات-1) (N-1) A/ (N-2) A/	
مقاس الحبيبات الفعال (مم)	0.4 - 0.8 مم	0.3 - 0.35 مم
معامل الانتظام	أكبر من 1.2 إلى 1.5	أقل من 3 إلى 5
ارتفاع الوسط الترشيحي (م)	من 0.6 إلى 0.75	من 0.8 إلى 1.2
ارتفاع الماء الفوقي (م)	من 1 إلى 1.5	من 1 إلى 1.5
أقل ارتفاع قبل إعادة وضع الرمل	يعتمد على التنقية	حوالي 0.5 متر
عدد المرشحات (أقل عدد مرشحات)	12 × V Q	15 × V Q
فترة التشغيل	24 ساعة في اليوم (لا يسمح بالتشغيل المتقطع)	
الفترة الزمنية بين عمليتي الغسيل	من 12 إلى 72 ساعة	من 20 إلى 60 يوما أو أكثر
مقاومة الوسط الترشيحي	من 1.5 إلى 4 متر	
طريقة الغسيل	بالغسيل الخلفي بواسطة الماء أو جرف الطبقة العليا بحدود بالماء والهواء	0.5 إلى 2 سم
إزالة الرمل	يدويا أو ميكانيكيا (اليا) أو هيدروليكي	
المادة المستخدمة لبناء المرشح	خرسانة مسلحة، طوب، مواد بلاستيكية	
الترميم والإصلاح	مستمر	
المخاطر	نمو الطحالب، التغير في نوع الماء، الانسداد	
مقاييس التحكم	فقد الضغط، معدل التصريف، العكارة	
أهم المعايير النوعية التي يتم اختيارها	العكارة، الخصائص الحيوية والمكروبيولوجية	

جدول رقم (٢-٢) مقارنة بين مرشحات الرمل السريع والمعدل ومرشحات الرمل البطيء المعدل

٢ - ٥ - ٦ مرشحات الضغط الرملية (Pressure filters for Sand)

يمر الماء في مرشحات الضغط تحت ضغط النسبي على طبقات الرمل والزلط موضوعة داخل أسطوانة مغلقة من الصلابة (راسية أو أفقية) تتحمل ضغطاً داخلياً لا يقل عن ٢ ضغط جو.

وتدخل المياه المراد ترشيحها من أعلى المرشح إلى أسفله، حيث تتجمع فيها المصافيم ثم لا يحدث في مرشحات الرمل، ويستخدم هذا النوع على نطاق واسع في التصريفات الصغيرة لترشيح مياه حمامات السباحة بوجه خاص وفي وحدات المياه الناقلي (Compact units) وتوجد منها أنواع وأحجام كثيرة ويجب اختبار هيكل مرشح الضغط بحيث لا يقل عن ضغط التشغيل وبين الشكلان (٢-٣٤، ٢-٣٥) تفاصيل مرشحات الضغط الرأسية والأفقية.

وتتراوح معدل التصريف المعتاد لهذا الطراز بين ٨٠ إلى ٢٠ لتر/م^٢/دقيقة، ويفضلاً لا يزيد عن ١٥٠ لتر/م^٢/دقيقة ويتوقف ذلك على نوعية المياه الداخلة إلى المرشح ويلزم مرور الماء داخل هذه المرشحات تحت ضغط مناسب لأن الضغط الفاقداً خلال مرشح كبير.

ويمكن الحصول على الضغط بأحدى الطرق الآتية:

١. خزان مرتفع يمتلئ به بطلمية خاصة أو خط المواسير الرئيسي مباشرة بعد تخفيض ضغطه.
 ٢. بواسطة طلمبة غسيل خاصة.
 ٣. بواسطة الماء من خط المواسير الرئيسي بعد تخفيض ضغطه خلال محبسة قليلة الضغط.
- ويتوقف فقدان الضغط الفعلي داخل هذه المرشحات على حالة طبقات الرمل وعلية لا لتصرف خلال المرشح، وزيادة فقدان الضغط عند الحد المسموح حبيبات الطبقات الرمل قد أتسخت ويلزم إعادة غسلها ويتم غسل مرشح الضغط بنفس الطريقة السابقة ذكرها في مرشحات الرمال السريعة. ويجب ألا يقل معدل الماء الغسيل عن ٥٠٠ - ٦٠٠ لتر/م^٢/دقيقة، وتتراوح الفترة بين كل عملية غسيل وآخر بين ٤ - ٢٤ ساعة تبعا لفقدان الضغط الذي يتوقف دورها على نوعية المياه التي يتم ترشيحها.
- وتتراوح كمية مياه الغسيل الكافتر بين ٢ % - ٦ % من الماء المرشح بالمعدل المذكور عالية إلا إذا كان الغسيل مصحوباً بهواء مضغوط ليساعد على تمدد الرمال أثناء الغسيل.

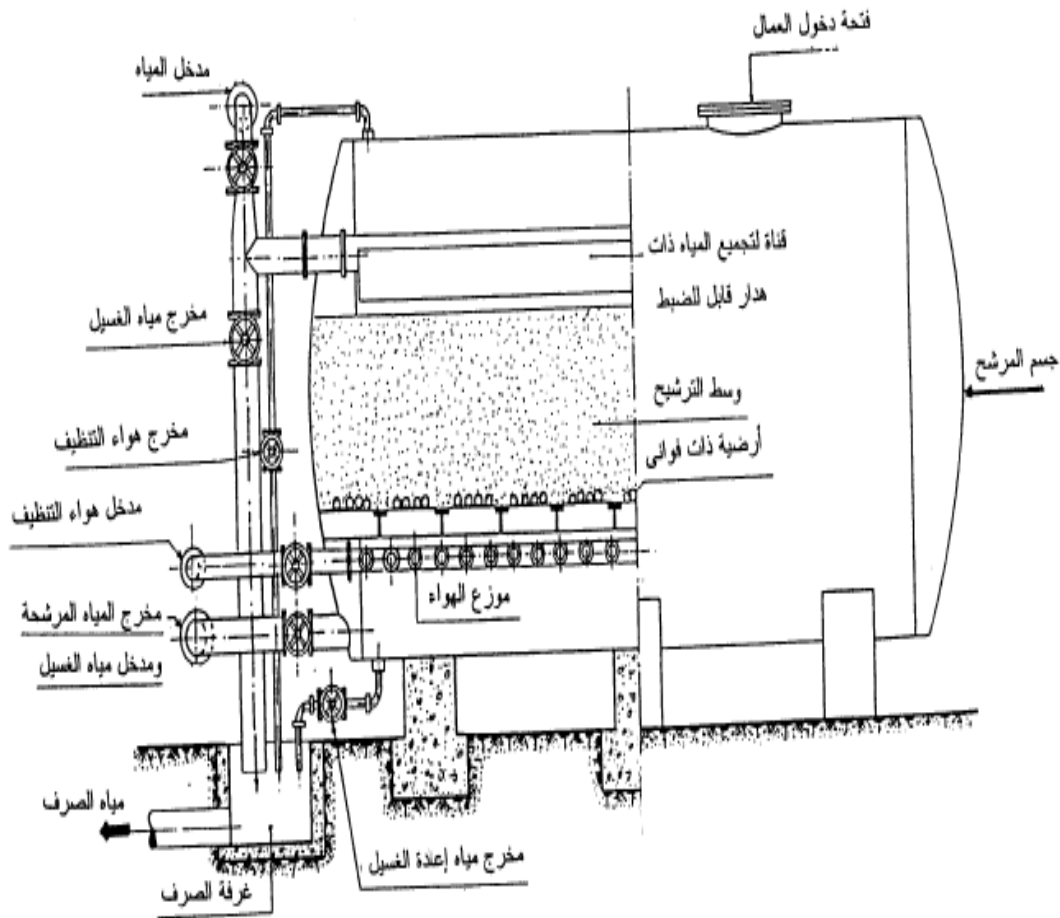
وبعد إتمام عملية الغسيل يجب أن يرسل المرشح إلى موضعها الأصلي نظراً لطبقة ملصقة على سطحها. وتتراوح زمن عملية الغسيل بين ٣ إلى ٦ دقائق.

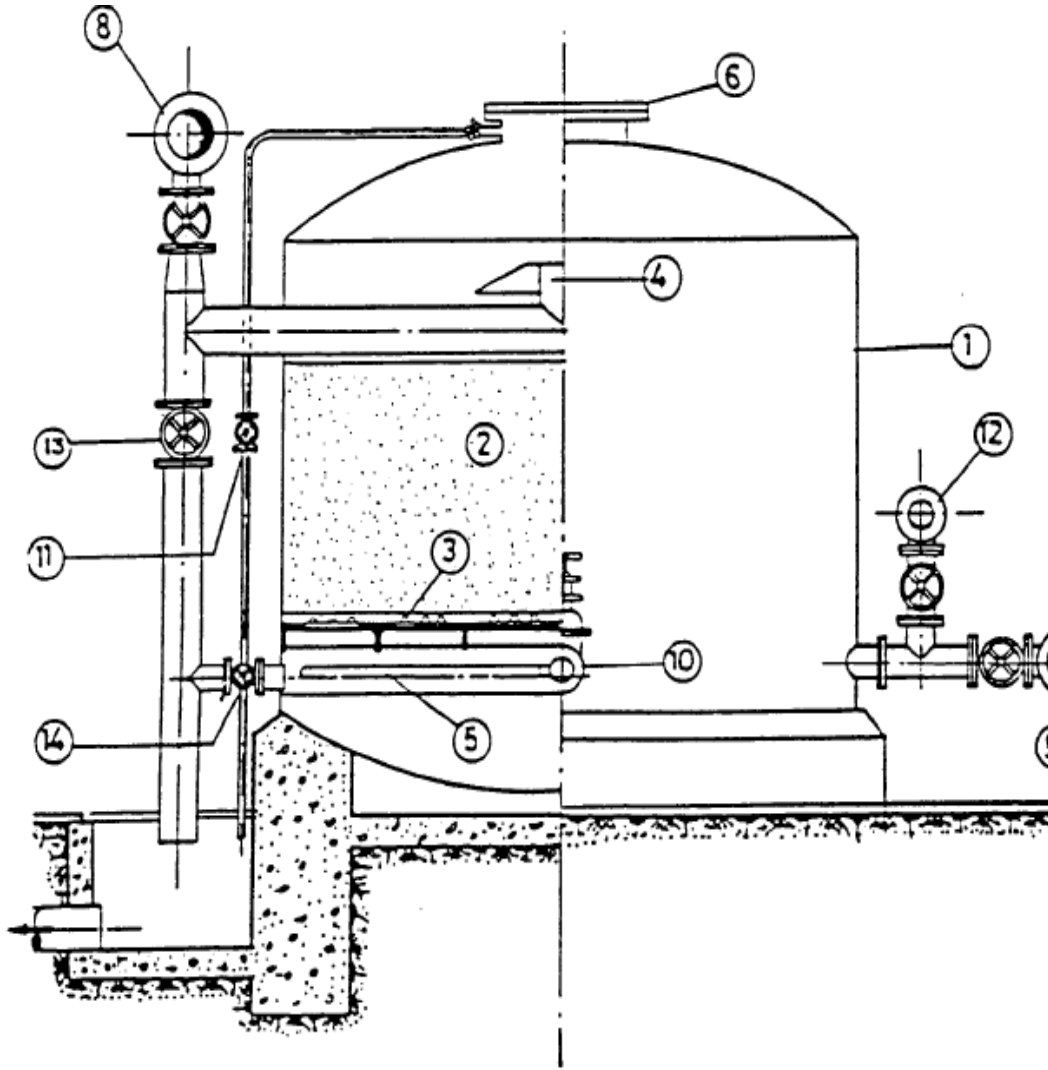
استعمال مرشحات الضغط

لا يفضل استخدام هذا النوع من مرشحات الضغط لعملية تنقية مياه الشرب الكبرى بليقصر استعمالها لحالات لآتية :

١. الأغراض الصناعية، لترشيح مياه تكون مطلوبة للمصانع والتيتكون بعيدة عن مصادر المياه النقية.
٢. إمداد المجتمعات السكانية الصغيرة بالمياه النقية الصالحة للشرب.
٣. إمداد المجتمعات السكانية المؤقتة كالمعسكرات الحربية أو الصيفية والمناطق الترفيهية أو المنتجعات الصحية أو الوحدات السكنية المتنقلة.

شكل رقم (٢-٣٤) تفاصيل مرشح ضغط أفقي





١	جسم المرشح	٨	مدخل المياه
٢	وسط الترشيح	٩	مخرج المياه المرشحة
٣	أرضية ذات فوانى	١٠	مدخل هواء التنظيف
٤	غرفة التغذية	١١	مخرج هواء التنظيف
٥	موزع الهواء	١٢	مدخل مياه الغسيل
٦	فتحة دخول العمال	١٣	مخرج مياه الغسيل
٧	غرفة الصرف	١٤	مياه إعادة الغسيل

شكل رقم (٢-٣٥) تفاصيل مرشح ضغط رأسي

جدول رقم (٢ - ٣) مقارنة بين أنواع مرشحات الرمل الثلاثة (البطيء والسريع والضغط)

الخصائص	المرشح البطيء المعدل	المرشح السريع المعدل	المرشح الضغط
معدل الترشيح (م ^٣ /م ^٢ /يوم)	٥-٣	١٢٠-١٨٠	٢٤٠
وسط الترشيح	رمل وزلط	رمل- رمل وزلط	رمل- رمل وفحم
سمك وسط الترشيح (م)	١.٥	١.٠-٨	حسب الحجم
الوضع في محطة التنقية	بعد الترسيب الطبيعي	بعد التجلط والترويب والترسيب	بعد التجلط والترويب والترسيب
أبعاد المرشح م×م	٤٠×٤٠	٩×٦	القطر ٥٠-٢٦٠ الطول ١٠٠×٧٥٠
نوع الرمل	ناعم	خشن	خشن
زمن التشغيل (يوم)	٦٠-٢٠	١.٥-٠.٥	١.٥-٠.٥
عملية الغسيل	تكشط الطبقة العليا	يستخدم الماء والهواء	يستخدم الماء والهواء
ماء الغسيل (%)	لا تحتاج مياه غسيل	٤-٣	٦
معدل الغسيل (م ^٣ /م ^٢ /يوم)		٦٠٠-٥٠٠	١٢٥٠-١٠٠٠
جودة المياه المنتجة	عالية جدا	عالية	عالية
كفاءة ترشيح المياه	ممتازة	عالية	عالية
المساحة المطلوبة	كبيرة جدا	محدودة	محدودة للغاية
تكلفة التشغيل	منخفضة	متوسطة	مرتفعة
سرعة الترشيح م/ساعة	٠.٢ ، ٠.١	١٥-٥	١٥-١٠

٢ - ٦ عمليات تنقية المياه، التعقيم Disinfection

لا يمكن لعمليات الترشيح للمياه باستخدام المرشحات الرملية مهما كان معدلها بطيئاً أن يحجز كل ما في الماء من بكتيريا وكائنات دقيقة (Microorganisms) لذلك كان لابد من اتباع طريقة أخرى

للتخلص من هذه الكائنات الحية والتي قد تسبب الأمراض (pathogens)

وذلك طبقاً للمعايير القياسية الخاصة بمياه الشرب. ويستخدم التعقيم

في القضاء على هذه الكائنات الحية الدقيقة الموجودة قبل الماء أو وقف نشاطها وخاصة البكتيريا المسببة للأمراض.

ومن أقدم طرق التعقيم التي تعرفها الإنسان التعقيم بتسخين الماء عند درجة الغليان ولكنها لا تصلح اقتصادياً إلا في الاست

خدمات المحدودة جداً بالمنزل لذلك كان لابد من وجود أو استخدام وسائل أخرى

أكثر فاعلية للكميات الكبيرة من المياه هو تناسلها أيضاً معنظماً لإمداد المياه الذي يحتوي على كميات قليلة جداً من البكتيريا

نالعوامل التي قد تساعد على نمو البكتيريا وتكاثرها.

٢ - ٦ - ١ الغرض من عملية التعقيم

وتتم عملية التعقيم في آخر عمليات تنقية مياه الشرب وذلك لأغراض التالية:

١. قتل الجراثيم الضارة بالصحة العامة.
٢. إزالة الأمونيا.
٣. أكسدة المواد غير العضوية مثل كبريتيد الهيدروجين، والحديد F^{++} والمنجنيز Mn^{++} لتسهيل إزالتها.

ويمكن تقسيم طرق التعقيم إلى الأقسام التالية:

٢ - ٦ - ٢ الطرق الطبيعية للتعقيم

الطرق الطبيعية (الفيزيائية) للتعقيم تتضمن الأعمال التالية:

١. المعالجة بالحرارة: وترفع درجة الحرارة إلى 100° لمدة ١٥ إلى ٢٠ دقيقة لقتل الجراثيم، وتختلف هذه العملية عن عملية البسترة المستخدمة في صناعة المأكولات والتيتيرفع فيها درجة الحرارة إلى 80° لمدة عشر دقائق لقتل الخلايا الحية.
٢. استخدام الأشعة فوق البنفسجية: وتمرر المياه المراد معالجتها عبر غرفة تتعرض فيها لأشعة فوق البنفسجية ببطول موجة ٢٠٠ إلى ٣١٠ نانومتر.
٣. استخدام أيونات المعادن مثل أيونات الفضة والنحاس.

٢ - ٦ - ٣ الطرق الكيميائية للتعقيم

في هذه الطرق يتم إضافة مواد كيميائية مؤكسدة (مركبات تستقبل إلكترونات) لتطهير المياه، ومثالاً للمواد الكيميائية المستخدمة غاز الكلور ومركبات الكلور، والأوزون، واليود وبرمنجنات البوتاسيوم.

ويجب أن تتوفر فيها الشروط التالية:

شروط مواد التطهير

١. أن تكون سريعة وفعالة لقتل الجراثيم الموجودة.
٢. أن تكون سهلة الذوبان نسبياً في درجات التركيز المطلوبة لإتمام التطهير.
٣. أن يكون لها متبقب بعد إتمام عملية التطهير.
٤. أن لا تسبب طعماً أو رائحة أو لوناً للماء في حدود الجرعة المطلوبة للتطهير.
٥. أن لا تكون سامة للإنسان والحيوان من الجرعة المستخدمة.
٦. أن يكون سهلاً للتعامل معها وسهلاً للحفظ والنقل والتحكم.
٧. أن يسهل اكتشافها وقياسها في الماء.
٨. أن تكون متواجدة محلياً وبتكلفة مناسبة.

العوامل التي تؤثر على عملية التطهير

١. كمية ونوع الجراثيم الموجودة.
٢. نوع ودرجة تركيز المادة المطهرة.
٣. وجود مواد أخرى تسهل أكسدةها بالمادة المطهرة.
٤. خصائص السائل المراد تطهيره (درجة العكارة، الرقم الهيدروجيني، درجة الحرارة).
٥. كمية مادة التعقيم المستخدمة.
٦. زمن التلامس بين المادة المعقمة والمحلول المراد تعقيمه.

وبين الجدول (٢ - ٤) مميزات وعيوب الطرق المختلفة المستخدمة لتطهير الماء

العيوب	المميزات	الطريقة
- لا يتكون باقي في السائل - تحتاج إلى معالجة مسبقة لكي لا تتمكن الجراثيم والميكروبات من صنع درع واق حولها من المواد الصلبة الموجودة بالسائل. - ذات تكلفة عالية. - لا تؤثر على كل الجراثيم. - تحتاج إلى طاقة كبيرة وأجهزة غالية الثمن	- سهلة الإنشاء والتشغيل. - لا تتغير بعدها خصائص السائل المطهر. - لا تتفاعل الأشعة فوق البنفسجية مع المركبات الموجودة في السائل. - تحتاج إلى زمن تلامس قليل. - لا تنتج روائح أو طعم. - لا تولد اضافة مخاطر	<u>١. طرق طبيعية</u> الأشعة فوق البنفسجية
- تحتاج إلى معالجة مناسبة. - تتأثر بالتغير في درجة الحرارة والرقم الهيدروجيني. - ذات تكلفة عالية. - تتأثر بالخصائص الكيميائية للمياه.	- تستخدم كميات قليلة من الأيون. - لا تنتج مواد سامة. - تنتج متبقى يحمي الصحة العامة - لا يعتمد عمل الأيون على تركيز الكائنات الدقيقة الموجودة.	أيونات المعادن
- تحتاج إلى منطقة معينة ثابتة. - قد يتفاعل الكلور مع المادة العضوية. ويكون مركبات ضارة بالصحة. - مخاطر عند النقل والتخزين.	- الكلور فعال في إزالة الجراثيم. - طريقة جيدة يمكن الاعتماد عليها - تنتج متبقى للحماية ضد النمو الثانوي للجراثيم	<u>٢- طرق كيميائية</u> الكلور

جدول رقم (٢- ٤) المميزات والعيوب لطرق التعقيم الطبيعية والكيميائية

- أكثر فاعلية وكفاءة من الكلور لمدى أكبر من - الحرارة والرقم الهيدروجيني. - يحتاج إلى فترات تلامس قليلة. - لا يكون مركبات ضارة بالصحة. - لا ينتج روائح مع مركبات السائل الواجب تطهيره. - يأتي بتطهير سريع وجيد. - لا ينتج متبقى يحمي الصحة العامة. - ذات تكلفة عالية لشراء الأجهزة والتشغيل واحتياجات الكهرباء. - يحتاج إلى معالجة مسبقة عندما تكثر المواد العضوية والطحالب. - يحتاج إلى عمالة مهرة للتشغيل.	- صعوبة النقل والتخزين لعدم ثبات الأوزون. - الأوزون قليل الذوبانية في الماء. - يصعب قياس تركيز الأوزون في الماء - يحتاج الأوزون إلى تقنية عالية لإنتاجه. - الأوزون غاز سام جدا.	الأوزون
---	---	----------------

٢-٦-٤ الخصائص الكيميائية للكلور

الكلور تعني إضافة الكلور إلى المياه بغرض تعقيم المياه هـ ومن الخصائص العامة للكلور:

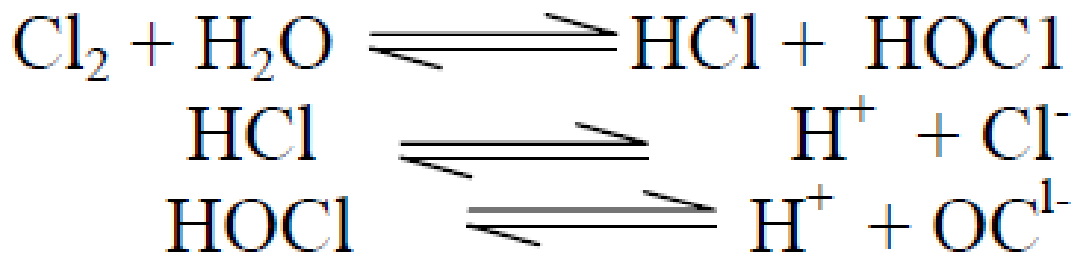
١. غاز سام أخضر يشوبها صفار.
٢. يوجد في الطبيعة متحدًا مع عناصر أخرى منها أهمها الصوديوم
٣. له خاصية تغلغل كبيرة.
٤. له رائحة نفاذة.
٥. له كثافة أكبر من كثافة الهواء.
٦. يتبخر عند درجات الحرارة العادية والضغط الجوي.
٧. يمكن إنتاجه بالتحليل الكهربائي Electrolysis لمحلول ملح من كلوريد الصوديوم والصود الكاوية والهيدروجين.
٨. قليل الذوبان في الماء.

وعند إضافة الكلور إلى الماء يمكن أن تنتج هذه التفاعلات:

١. تفاعل الكلور مع الماء: يتفاعل الكلور مع الماء ليكون حامض الهيبوكلوريس (HOCl)

(Hypochlorous acid) وحامض الهيدروكلوريك (Hydrochloric acid) كما هو مبين في المعادلة التالية:

وتتأين الحمض المتكون إلى:

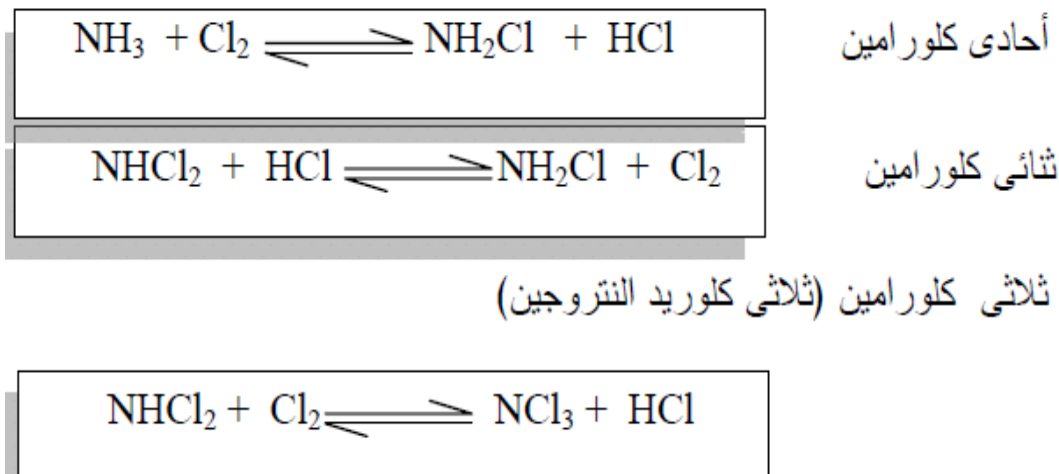


٢. ويعتبر حامض الهيبوكلوريس (HOCl) أكثر المطهرات فاعلية، ويسمى الكلور المتواجد Available chlorine ويحدث أكثر التطهير على الرقم الهيدروجيني الحمضي.

ويعطى الجدول (٢-١٠) فكرة عامة عن القيم المقترحة لأدنى جرعة من كلور مطلوبة لتعقيم الماء وقتل البكتيريا.

الرقم الهيدروجيني	أدنى جرعة كلور حر متواجد (ملجم/لتر)	أدنى جرعة كلور متحد متواجد (ملجم/لتر)
pH	(المتبقي بعد زمن تلامس 10 دقائق)	(المتبقي بعد زمن تلامس ٦٠ دقيقة)
٦	٠,٢	١
٧	٠,٢	١,٥
٨	٠,٤	١,٨
٩	٠,٨	-
١٠	٠,٨	-

تفاعلات الكلور مع الأمونيا: يتفاعل الكلور مع الأمونيا في وجود الماء ليكون الكلورامين حسب التفاعلات الموضحة أدناه.



٣. أكسدة المواد غير العضوية مثل أكسدة كبريتيد الهيدروجين، والحديد Fe^{++} والمنجنيز Mn^{++}

٤. أكسدة المواد العضوية. ويتفاعل الكلور مع المواد العضوية مكوناً ثلاثيها الوجيها والميثان

Trihalomethanes وغيرها من المواد العضوية الكلورية.

وتحتوي ثلاثيها الوجيها والميثان على الكلوروفورم (CHCl_3 Chloroform) وثنائيكلوروبرومالميثان

(Bromodichloromethane CHBrCl_2) وثنائيبرومكلورالميثان

(Dibromchloromethane CHBr_2Cl) والبروموفورم (CHBr_3 Bromoform).

وقد وجد أن الكلوروفورم مادة مسرطنة للحيوانات ويحتمل أن يكون مادة مسرطنة أيضاً للإنسان.

٢ - ٦ - ٥ التعقيم بالحرارة Disinfection by Heating

تستخدم الحرارة في التعقيم نظراً لأن الكائنات الحية الدقيقة لا تتحمل درجات الحرارة العالية خاصة إذا وصلت إلى درجة غلي

5

إن الماء لمدة تتراوح بين

إلى 20 دقيقة إلا أن طريقة التعقيم بالحرارة غير عملية ومكلفة في حالة استخدامهما في الكميات الكبيرة من المياه ولكنها تستخدم في المعامل والمستشفيات والسفن وفي المنازل (في حالات خاصة) وفي المخيمات.

٢ - ٦ - ٦ التعقيم بالأشعة فوق البنفسجية Disinfection by Ultraviolet

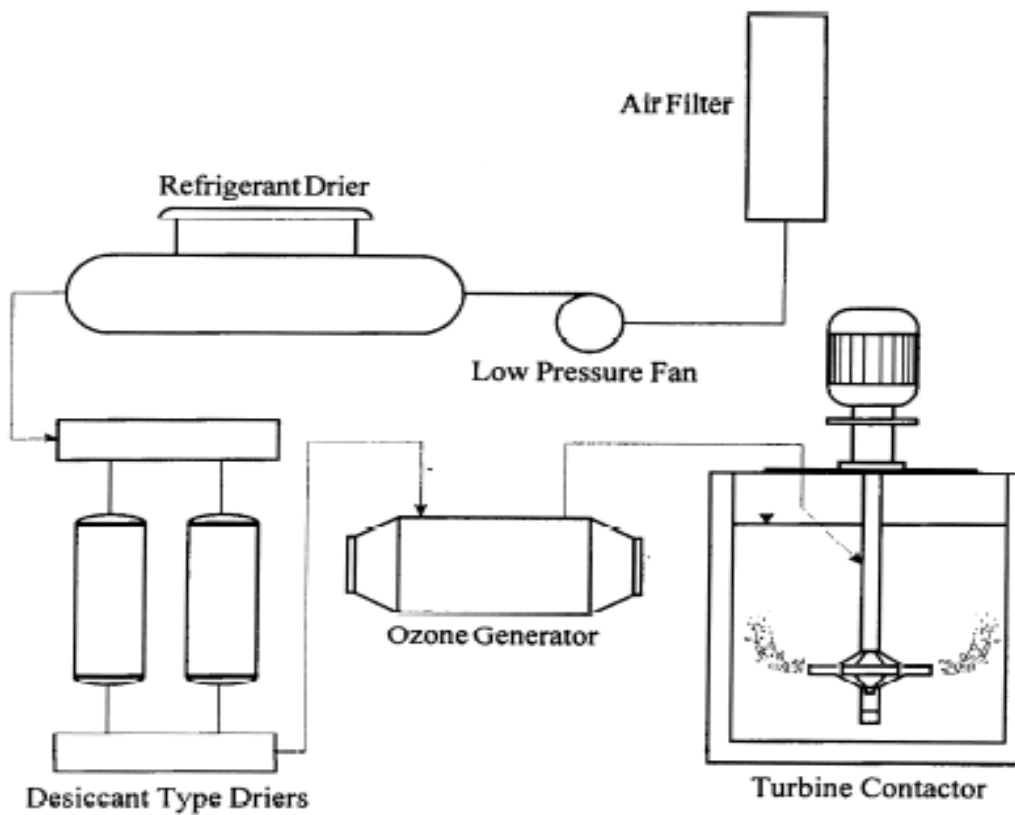
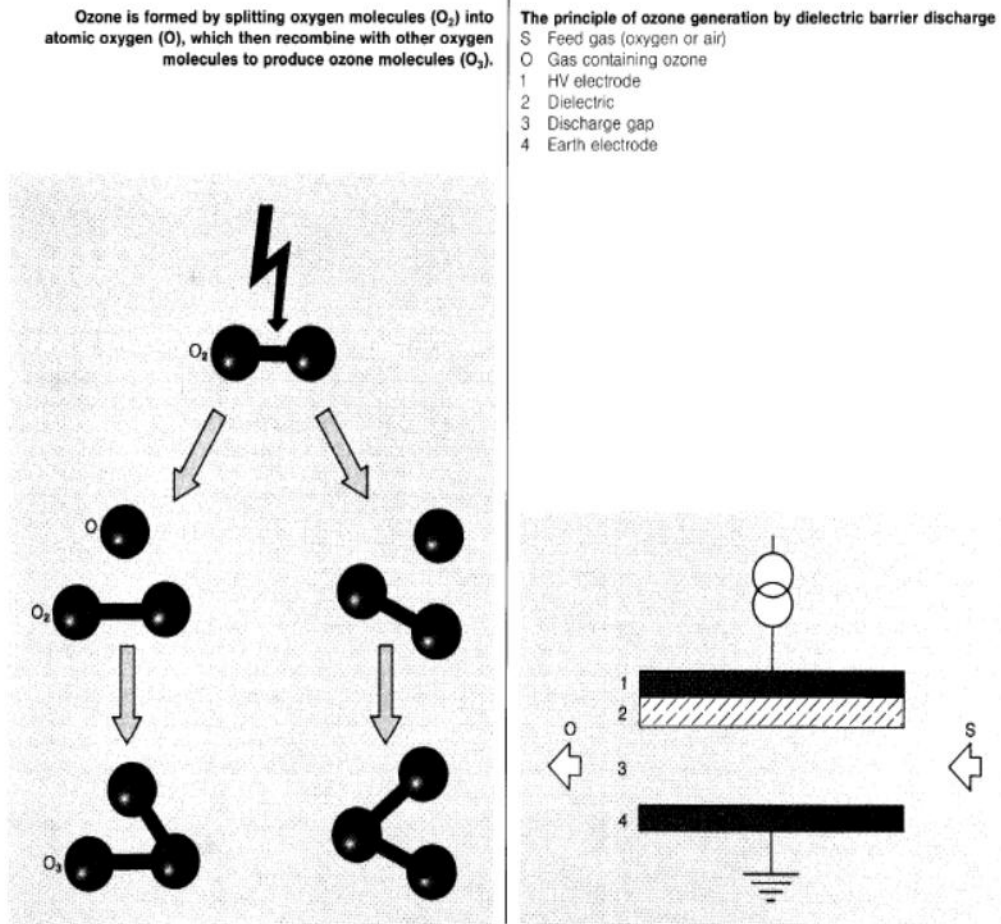
تعتمد هذه الطريقة على إبعاد مسببات الأمراض (Pathogens) بتعريضها للأشعة فوق البنفسجية التي تعمل على إبادتها. إلا أن عملية إنتاج هذه الأشعة مكلفة كما أنها تكون غير مجدية إذا كانت الأحواض عميقة، إذ أن المعالجة الإشعاعية تتم بتعرض طبقة رقيقة من الماء (سنتيمتر أو أقل) إلى الأشعة وليس رعة مرور بطيئة جداً لذلك فإن هذه الطريقة لا يتم استخدامها إلا في المعامل والمستشفيات وبعض الصناعات وفي وحدات تحلية مياه البحر التي تعمل بنظرية التناضح العكسي (Reverse Osmosis) والتي تكون تصرفاتها صغيرة جداً إذا ما قورنت بوحدة معالجة المياه ه في المدن والقرى.

٢ - ٦ - ٧ التعقيم بالأوزون Disinfection by Ozone

الأوزون (O₃)

غاز مؤكسد قوي يتم إنتاجه من الأكسجين الجوي داخل أجهزة خاصة وذلك بتمرير الأكسجين بين قطبي كاثود وجهد عال (O₃) وتبلغ الطاقة الكهربائية المستهلكة لإنتاج جرام واحد من الأوزون ٢٥, ٠ كيلووات / ساعة . (٢-٣٦) وكما هو موضح بالشكل رقم ٢-٣٦ ونظراً لأن الأوزون غاز نشيط جداً فإنه يتفكك لمكوناته الموجودة في الماء (عضوية وغير عضوية) لذلك يمكن استخدامه في التحكم في لون رائحة الماء . والشكل رقم (٢-٣٧) يوضح نظام التعقيم بالأوزون . وثمة نقطة ضعف أخرى لطريقة التعقيم بالأوزون ، هي أن غاز الأوزون غير مستقر كيميائياً حيث أنه يتحلل ويختفي بضع دقائق ولا تتبق منها نسبة لمواصلة التعقيم في شبكة التوزيع ويقتضياً الأمر مزجه بمجرد إنتاجه مباشرة بالماء المراد تعقيمه .

شكل رقم (٢-٣٦) طرق تكوين غاز الأوزون



شكل رقم (٢-٣٧) نظام التعقيم بالأوزون

٢ - ٦ - ٨ التعقيم بالمواد الكيميائية Disinfection by Chemicals

التعقيم بالمواد الكيميائية هي أنسب وسيلة لتعقيم المياه على نطاق واسع وهي تتم بإضافة مواد كيميائية بجرعات خاصة، بحيث تقتل ما تبقى من البكتيريا بعد الترشيح ودون أن تضر بصحة الإنسان والحيوان أيضاً لا تحدث تغييراً في طعم أو لون أو رائحة المياه.

وهناك ثلاثة أنواع من المواد الكيميائية يمكن استخدامها في التعقيم وهي:

١. المسحوق المبيض

٢. هيبوكلوريت الكالسيوم

٣. هيبوكلوريت الصوديوم

٢ - ٦ - ٨ - ١ المسحوق المبيض

يطلقاً حياناً على المسحوق المبيض اصطلاحاً كلوريد الجير (Chloride of Lime) وهو مسحوق أبيض مائل للإصفرار ذو رائحة قوية تفادى ويحتوي المسحوق المنتج حديثاً على ٣٢ % من وزن كلور فعال، وهذه النسبة تأخذ في الاعتبار نقصان بمرور الوقت خصوصاً إذا تعرض المسحوق للهواء والضوء.

لذلك يجب حفظه في عبوات خاصة محكمة القفل، وكذلك اختبار هقبلاً استخدامهم لمعرفة نسبة الكلور الفعال لانتظام المحتوى.

ها . وتتوقف كمية المسحوق التي تستعمل للتعقيم اليوم في محطة تنقية مياه الشرب على عوامل كثيرة أهمها:

١. كمية المياه المطلوبة لتعقيمها في اليوم.

٢. نسبة الكلور الفعال في المسحوق المبيض.

٣. جرعة الكلور المستعملة.

ويعتقد بكمية المسحوق المبيض المطلوبة بعمل عجينة سميكة (Paste)

يتم تخفيفها تدريجياً حتى تتحول إلى مستحلب بنسبة ١ :

١٠٠ ويمزج هذا المستحلب جيداً ثم يترك لمدة ساعة ثم يوزع ذلك في صفيح لإزالة ما به من راسب، ثم يضاف إلى المياه بالمعدّل المطلوب بواسطة أجهزة خاصة.

٢ - ٦ - ٨ - ٢ هيبوكلوريت الكالسيوم

يوجد هيبوكلوريت الكالسيوم على هيئة مادة صلبة في شكل أقراص ومسحوق، وهو يستخدم مبدئياً في معالجة أحواض السباحة لأنه يحتوي على كلور فعال بنسبة ٦٠-٧٠ % من وزنها لها أسماء تجارية مختلفة مثل (High Test Hypochlorite) أو منمميزاً تهيبوكلوريت الكالسيوم بجانب احتوائه على نسبة عالية من الكلور الفعال، أنه لا يتأثر بطول فترة التخزين.

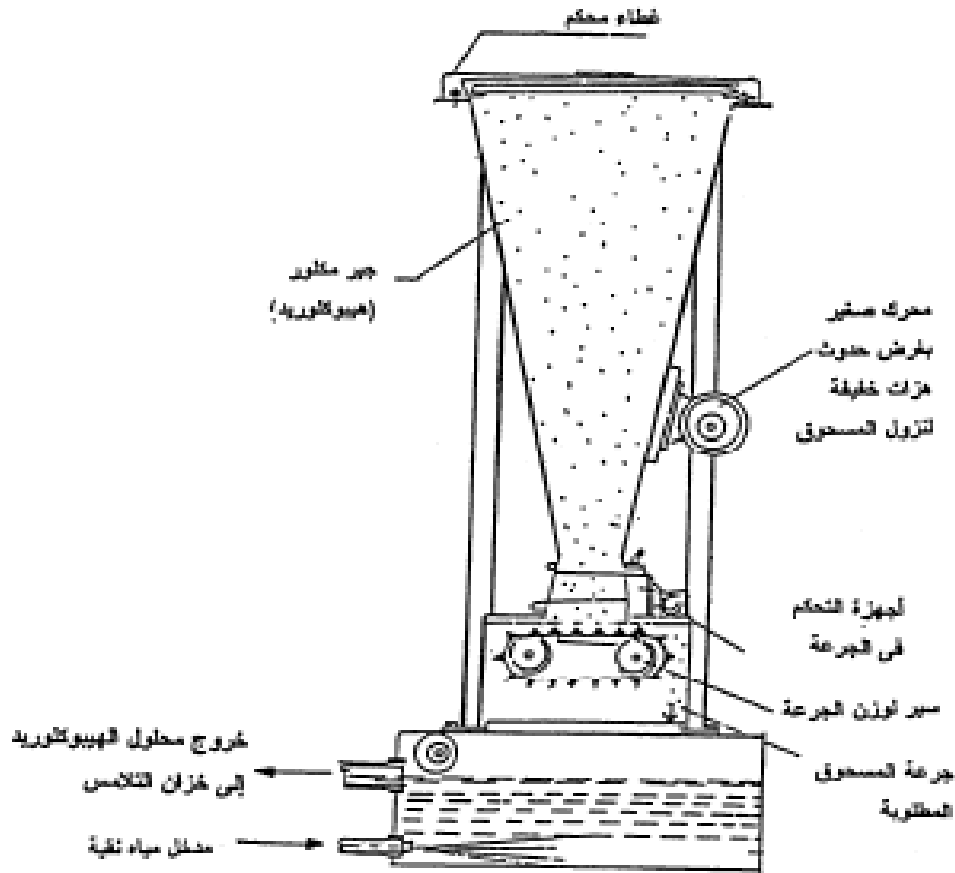
وعند استعمال هيبوكلوريت الكالسيوم يحضر محلول مركز منه ثم يضاف فعلاً بالماء بالجرعات اللازمة بواسطة أجهزة مخصصة (الشكل رقم ٢-٣٨) يوضح تفاصيل أجهزة إضافة مسحوق هيبوكلوريت الكالسيوم للتعقيم.

٢-٦-٨-٣ هيبوكلوريت الصوديوم

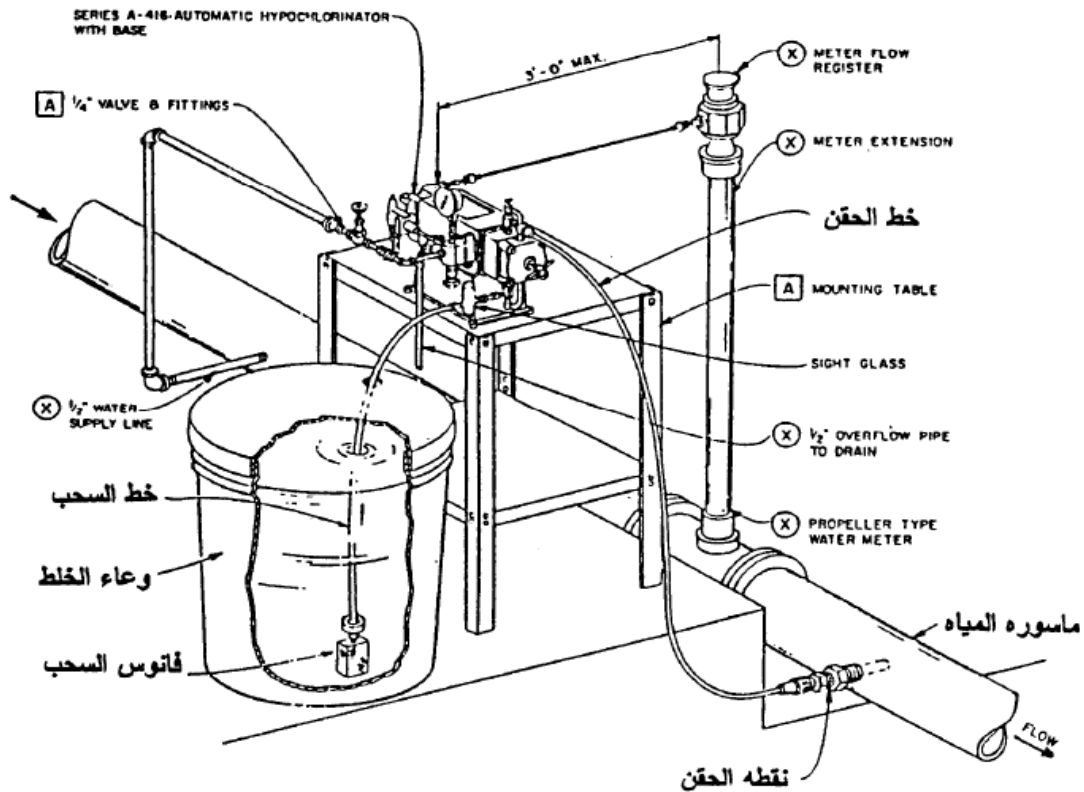
لا يحتوي ملح هيبوكلوريت الصوديوم على ١٦ % من وزن الكلور فعال لذلك لا يستعمل بكثرة أو منعياً بها أيضاً أنه يسبب آكل للمواسير. ولا يفضل استخدام مركبات الكلور سواء المسحوق المبيض أو هيبوكلوريت الكالسيوم أو هيبوكلوريت الصوديوم في عملياً تالميا هالكبريا لأنها تسبب متاعب في التشغيل ولكنها ما زالت تستخدم في الحالات التالية:

١. تطهير شبكات توزيع المياه بعد تركيبها أو إصلاحها.
٢. تطهير مرشحات تخزين المياه.

والشكل رقم (٢-٣٩) يوضح تفاصيل الخزانات ونظام الضخ لمحلول هيبوكلوريت الصوديوم.



شكل رقم (٢- ٣٨) تفاصيل أجهزة إضافة مسحوق هيبوكلوريت الكالسيوم للتعقيم



شكل رقم (٢- ٣٩) تفاصيل خزانات المحلول لأجهزة إضافة مسحوق الهيبوكلوريت

Disinfection by Chlorine ٢ - ٦ - ٩ التعقيم بالكلور

يعتبر الكحول

البكتريا والمواد العضوية. وعند إضافة الكلور اليالما فإنها تنتجاً حامض الهيدروكلوريك وحامض الهيبوكلورس. وتبعاً لدرجة الأس الهيدروجيني pH يتأين حامض الهيبوكلورس إلى أيونات هيدروجنو هيبوكلوريد، ومادة الهيبوكلوريد هي المادة المعقمة. كما أن الكلور يتحد مع بعض المواد العضوية بالماء مؤكسداً إياها.

ويضاف الكلور إلى الماء عادةً في نهاية عملية التنقية بعد عملية الترشيح. يفيد خلخزال المياه النقية وذلك بغرض التعقيم. من أجل تركيز نسبة الكلور الحرفي الماء، يتم استخدام الكلور المتبقي (Residual Chlorine) تدخل في شبكات التوزيع. وتكون بمثابة خط دفاع ثانٍ لا يتلوث كثيراً بيئتنا. وتسمى عملية التعقيم الكلور في نهاية عملية التنقية بالكلورة.

وتتراوح جرعة الكلور التي تضاف للمياه المرشحة عادة من ٠,٦ إلى ٢,١ جزء في المليون، على أن تكون نسبة الكلور المتبقي في المياه بعد التعقيم وأنها عتبة التلامس (contact time)

التيلاتقلعنر عساعة حوالي ٥, ٠ جزء في المليون
 ويزاد الجرعة المضافة من غاز الكلور من ٥, ١ إلى ٨, ١ جزء في المليون في الظروف الخاصة التي تستوجب ذلك كما نلاحظ ان تانت
 شار أمراض الصيف لا تسبب هذا الزيادة اضرار بصحة المستهلك.

٢ - ٦ - ٩ - ١ العوامل المؤثرة على عملية التعقيم بالكلور

تتأثر عملية التعقيم بالكلور بعدة عوامل أهمها:

۱. درجہ ترکیز الأسالہیدروجینی

حيث يسر مفعول الكلور الحرق الماء الحمضي والمتعاد لبسرعة أكبر منه في الماء القلوي. لذا يفضل أن تكون قيمة pH أقل من ٨,٥

٢. العكارة (Turbidity) حيث تؤثر العكارة علي تغلغل الكلور في الماء لاختفاء الكائنات الحية الدقيقة داخل جسيمات العكارة (تتحوصل) فيصعب القضاء عليها.

٣. وجود المركبات الأزوتية في الماء وخاصة الأمونيا العضوية حيث أن وجود الأمونيا العضوية قد تمنع تكوين الكلور الحر المتبقى.

٤. نوعو عدد البكتر بالمطلوب بالقضاء عليها.

٥. درجة الحرارة حيث تقدر الكلور على قتل البكتريا في درجات الحرارة المنخفضة.

٦. مدة التلامس حيث تحتاج لعملية التعقيم إلى فترة تلامس لا تقل عن ١٥ دقيقة للكلور الحروساعة أو أكثر للكلورامين.
٧. جرعة الكلور المضافة.
٨. نوع وتركيز المادة المستخدمة للكلور.
٩. وجود مركبات الحديد والمنجنيز في الماء عحيثاً أن وجود مثل هذه المواد يحدد مفا عليّة الكلور في قتل البكتيريا.

٢ - ٦ - ٩ - ٢ التعقيم المبدئي بالكلور Pre disinfections

بالإضافة إلى العملية تعقيم المياه والمرشحة بالكلور (الكلورة) والتي تتم في نهاية عملية التنقية أحياناً تكون هناك حاجة إلى إجراء عملية تعقيم مبدئية للمياه العكرة وخاصة إذا احتوت هذه المياه على بعض أنواع من الطحالب والبكتيريا . وفي هذه الحالة يضاف الكلور على المياه العكرة قبل دخولها إلى أحواض الترسيب والمرشحات وذلك بهدف تقليل الحمل البكتيري على المرشحات . وتسمي هذه العملية بالتعقيم المبدئي بالكلور (Pre-Disinfection) ومن مميزات عملية التعقيم المبدئي بالكلور ما يلي:

١. خفضاً أعداد البكتيريا في المياه قبل وصولها للمرشحات وهذا بدوره يخفف الحمل البكتيري على المرشح، وكذلك وفنم والطالب.
٢. تطهير الرمل في المرشح نظراً لمرور المياه بها فيها من كلور فيمساهم المرشح في عملية الترشيح.
٣. إزالة الألوان والرائحة من الماء بكفاءة عالية.
٤. إذا أضيف الماء قبل أحواض الترسيب فإن ذلك يقلل من كمية الكيماويات المروبة التي تضاف للماء كما يساهم في تقليل ترسيب الطحالب والبكتيريا مع الرواسب.
٥. الحد من نمو الكائنات الحية الدقيقة داخل المرشحات وخاصة الطحالب.

٢ - ٦ - ٩ - ٣ التعقيم الزائد بالكلور Super Chlorination

أحياناً يضاف الكلور بجرعات زائدة عن المطلوب قد تصل إلى ٢ أو ٣ جزء في المليون، وذلك بغرض إزالة الطعم الناتج عن المركبات المتحللة من الطحالب (Algae) بالإضافة إلى تحسينها عليّة عملية الكلورة وتسمي هذه العملية بالتعقيم الزائد بالكلور حيث أنه يسبب رائحة نفاذة قوطة عمماً غير مستساغ (Dechlorination).

وتتميز طريقة التعقيم بالزائد بالكلور بما يلي:

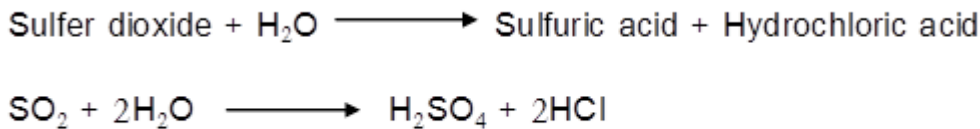
١. كفاءة عالية لتأثير الكلور على البكتيريا.
٢. أبادت كاملة للكائنات الحية الدقيقة التي قد لا تؤثر عليها الجرعات العادية للكلور.
٣. أكسدة الكلور للمواد العضوية التي قد تتواجد بالماء.
٤. الجرعات الزائدة للكلور تقوم بالحد من البكتيريا التي قد توجد في الماء.

٢ - ٦ - ٩ - ٤ طرق إزالة الكلور الزائد

هناك ست طرق لإزالة الكلور الزائد نوجزها فيما يلي:

١. بإضافة ثاني أكسيد الكبريت (Sulfur Dioxide)

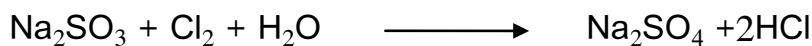
إلى الماء بجرعات تتصلب إلى حوالي ١,٥ جزء في المليون لكل جزء في المليون من الكلور المطلوب إزالته. وفي هذه الحالة يتفقد اثنان من أكسيد الكبريت مع الكلور الزائد كما هو موضح بالمعادلة التالية:



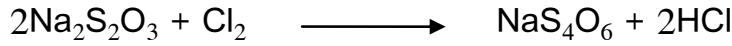
والكميات الناتجة من حامض الكبريتيك وحامض الهيدروكلوريك ضئيلة جداً ولا أهمية لها .
ويجب أن تمر فترة خمسة عشر دقيقة بعد إضافة ثاني أكسيد الكبريت وذلك قبل استعمال المياه.

٢. إضافة كبريتيد الصوديوم (Sodium Sulphide) إلى الماء ليتفاعل مع الكلور الزائد كما هو موضح

بالمعادلة التالية:



٣. إضافة ثيوسلفات الصوديوم (Sodium thio Sulfate) إلى الماء ليتفاعل الكلور الزائد كما هو موضح بالمعادلة التالية:



٤. تخزين الماء في أحواض مكمشوفة لمدة ثلاث أو أربع ساعات قبل الاستعمال وذلك للسماح بتباعد غاز الكلور في الجو.
٥. ترشيح الماء خلال طبقة من الكربون المنشط الذي يمتص الكلور الزائد.
٦. مزج الماء المضاف إليها جرعات زائدة من الكلور بمياه هلمية مضاف إليها الكلور إليها في تعادلان.

٢ - ٦ - ٩ - ٥ التعقيم بإضافة الأمونيا قبل الكلور Disinfection by Chloramine

تضاف الأمونيا للمياه قبل إضافة الكلور، وعند إضافة الكلور تتكون مركبات تتسممها الكلور أمين (Chloramine) لها نفس تأثير الكلور في تعقيم الماء غير أنها تمتاز عنها بالآتي:

١. منع تكون الطعم وخصوصاً الطعم الناتج عن وجود الفينول.
 ٢. التحكم بسهولة أكثر في كمية المواد العضوية في أحواض الترسيب والمرشحات وفي شبكة التوزيع وذلك إما بزيادة جرعات الكلور أو زيادة نسبة المتبقية منه (Residual) دون تغيير طعم الماء.
 ٣. تأثير أكبر على قتل البكتيريا عند وجود كميات كبيرة من المواد العضوية في الماء.
 ٤. استمرار تأثير الكلور لفترة طويلة.
 ٥. الاقتصاد في كمية الكلور المستهلكة، حيث يتم توفير حوالي ٣٠% من كمية الكلور في حالة استخدام الأمونيا.
 ٦. تأثير أقل على العين والأنف والحنجرة، خصوصاً عند استعمالها في حمامات السباحة.
 ٧. خلوها من الخطورة حيث أن الكلور أمين غير خائف ولا يمثل خطورة على العمال، والمستهلكين حيث عند إضافة جرعات عالية على سبيل الخطأ.
- ولذلك يفضل دائماً استخدام هذه الطريقة إذا كانت شبكات المواسير التي يتم بواسطتها توزيع المياه هتمتد إلى مسافات طويلة ويخشى من تواجد البكتيريا في الأطراف البعيدة إذ الاستعمال للكلور فقط في التعقيم، وبذلك تقل تكلفة عملية التعقيم.
- ومنا لأهمية بمكان إضافة الأمونيا في الموضع الصحيح وضمان المزج التام بينها وبين الماء وإتاحة وقت ملائم كاف لإضافة الكلور.
- وتعتبر نسبة ٢,٥ جزء في المليون من الأمونيا كافية في معظم الأحيان لمنع إكساب طعم عند إضافة الكلور بعد ذلك. والنسبة النظرية للكلور والأمونيا من ١ إلى ٤ ولكن عملياً نسبة ١ إلى ٣ تعطى نتائج حسنة.
- وعند استعمال الكلور أمين للتعقيم فإن الكلور المتبقي في الماء بعد التعقيم يكون ضعيفاً كميته مما يعمل على استعمال الكلور وحده.

ويجب توخي الحذر والعناية عند تداول الأمونيا السائلة كما هو متبع عند تداول الكلور السائل فكلاهما يمثلان خطراً على الحياة وعلى المعدات إذا تسرب من زجاجاته.

٣-٦-٩-٦ خصائص غاز الكلور واحتياطات استخدامه

غاز لونه أصفر مائل إلى الأخضر، وهو أثقل من الهواء، يمرتين ونصف، له رائحة مميزة تشبه الفواحة، ووزنها الذري ٣٥,٥ والكلور الغازي ضعيف القابلية للذوبان في الماء (٦,٦ جم/ لتر ماء عند ٢٠°م، ٨,١٤ جم/ لتر ماء عند صفر °م) ولذلك لا ينبغي شال الماء على الكلور المتسرب، كما أن حفظ محلول الكلور في درجة حرارة باردة يحافظ على تركيزه لفترة طويلة.

- ويرغم أن الكلور ليس مادة مثله بقابلية للاشتعال أو الانفجار، إلا أنه يمكن أن يساعد على الاشتعال تحت ظروف معينة.
- كذلك فإن الكلور الجاف ليس مادة مسببة للتآكل، إلا أنه يتحول إلى أكسيد كلور إذا ما تعرض للرطوبة.
- غاز الكلور سام ومهيج لآغشية المخاطية المبطنة للأنف والعين والجلد والرئتين ويسبب صعوبة في التنفس (يسال بالبريد) عند ٣٤,١°م، ضغط جوي ١ بار (أويسال تحت ضغط عالي) حوالي ٧ كجم / سم^٢، في درجات الحرارة العادية (ولذلك يحفظ وينقل على هيئة غاز مسال بالضغط في أسطوانة مملوءة بالصابون لتفحصها من مخم سينال الفكيولوجراموتنوقا العبوة المستعملة على الكمية المستهلكة في محطة المياه.

- في حالة وجود تسرب لغاز الكلور في الجوفان ٣ جزء في المليون نهياً فله نسبة يمكن حسنها بالشم، وعند ١٥ جزء في المليون يصب حثاً تأثيراً مهيجاً للعين والرئة، ويصبح خطراً إذا ما استنشقت لفترة من ٣٠-٦٠ قعد تركيز من ٤٠-٦٠ جزء في المليون وإذا زاد التركيز في الجو ليصل إلى ١٠٠٠ جزء في المليون فيصبح مميت، حيث يصاب الفرد الذي يتعرض لهذه الجرعة بالإختناق والوفاة مباشرة.
- أما الكمية المسموح بها لغاز الكلور في الجو وتكون آمنة لفترة الوردية الواحدة (ثمان ساعات) لا تتجاوز تركيز ٠,١ جزء في المليون.

وعند استعمال الأمونيا مع الكلور في عمليات التعقيم بالكلور أمين يجب الحذر من عدم خلطهما قبل إضافتهما للماء بسبب خطورة تكون ثيوكلوريد النتر وجيناً شديداً لانفجار.

٢ - ٦ - ٩ - ٧ أسطوانات غاز الكلور

يتم تصنيع أسطوانات (حاويات) الكلور من الحديد الصلب طبقاً لمواصفات خاصة لتحمل ضغطاً داخلياً حوالي ٣٥ كجم/سم^٢ ويتم ملؤها بالكلور عادةً إلى ٨٠ % منسعتها عند درجة حرارة ٢٠ درجة مئوية ويجب عدم تعريضها للأسطوانات للحرارة الزائدة أو تعريضها للسقوط أو الدرجة العنيفة.

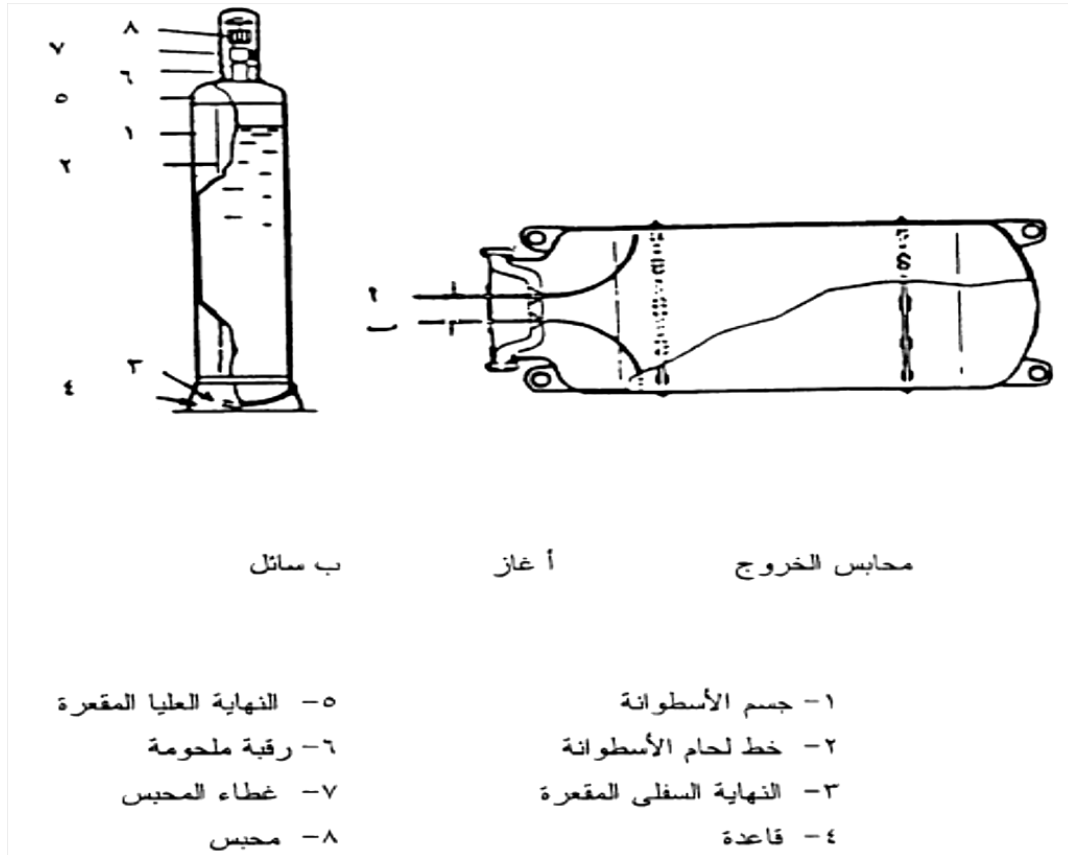
ويتم تصنيع أسطوانات ثلثة أحجام صغيرة تسعة حوالي ٥٠ كجم، ومتوسطة تسعة نصف طن وكبيرة تسعة طن واحد ويوضح الشكل رقم (٢ - ٤٠) أشكالاً لأسطوانة الكلور وهي كما يلي:

- عليا اليسار الأسطوانة الصغيرة

- وعلي اليمين شكل عام لكل من الأسطوانة المتوسطة والأسطوانة الكبيرة.

وتستعمل الأسطوانة الصغيرة عادةً في الوضع الرأسي لإمداد بغاز الكلور بينما تستعمل الأسطوانة المتوسطة أو الكبيرة عادةً في الوضع الأفقي.

بحيث يمكن الحصول منها على غاز كلور من المحبس (أ) أو كلور سائل من المحبس (ب) ويستعمل الكلور السائل في العمليات التالية كبيرة التي تحتها جال كيميائية كبيرة من الكلور فيمر السائل على مبخر لتحويلها إلى غاز.



شكل رقم (٢ - ٤٠) تفاصيل اسطوانة الكلور

٢ - ٦ - ٩ - ٨ أجهزة إضافة الكلور

نظرًا لضرورة السيطرة الدقيقة على كمية الكلور المضافة ونظرًا لطبيعة الكلور الغازية في الضغط العادية تستخدم أجهزة خاصة لإضافة جرعات الغاز إلى الماء تعرف بأجهزة إضافة الكلور .

وتعمل أجهزة الكلور بطريقة التفريغ ولذا فإنها لا تتفيسفياً أو صلة يسحب الهواء إلى الداخل بعكس ما يحدث عندما تعمل لأجهزة بترية الضغط حيث يتسرب غاز الكلور إلى الخارج .

ويتم إحداث التفريغ عن طريق مفرغ مائي (Ejector) وهو عبارة عن قطعة بها جزء ضيق في مسارها وطبقاً لعدد تدرج نوليوتيتقولا نمجمو عطا قاتا السائل ثابتة ، فإن زيادة سرعة الماء في هذا الجزء الضيق يزيد من طاقة الحركة

وبالتالي يصاحبها هبوط في الضغط وتوصل النقطة التي يصل فيها الضغط إلى التفريغ داخل المفرغ الماء إلى جهاز الكلور في يتم سحب الغاز إلى المفرغ . ويستخدم ضغط الماء الذي يقوم بتشغيل المفرغ في حقن جرعات الكلور والمذاب بالجرعات المناسبة .

وهناك أنواع متعددة من أجهزة إضافة الكلور منها :

- ١ . جهاز الكلور المدمج .
- ٢ . جهاز الكلور اليدوي ذو السعة الكبيرة .
- ٣ . جهاز الكلور الآلي ذو السعة الكبيرة .

١ - جهاز الكلور المدمج

وهو يناسب الجرعات الصغيرة ويركب مباشرة على أسطوانة الكلور الصغيرة أو يعلق على الحائط أو يتصلب على أسطوانة قبواسطة ماسورة .

ويجب تثبيت أسطوانة في الوضع الرأسى حتى لا تقع وتسبب مشاكل كما يتطلب تركيب الجهاز اتحاداً احتياطياً خاصة نظراً لسهولة الكسر . ويبين الشكل رقم (٢ - ٤١) جهاز الكلور المدمج المركب مباشرة على الأسطوانة .

٢ - جهاز الكلور اليدوي ذو السعة الكبيرة

ويوضح الشكل رقم (٢ - ٤٢) جهاز الكلور اليدوي ذو السعة الكبيرة ونظرة عملها التالي :

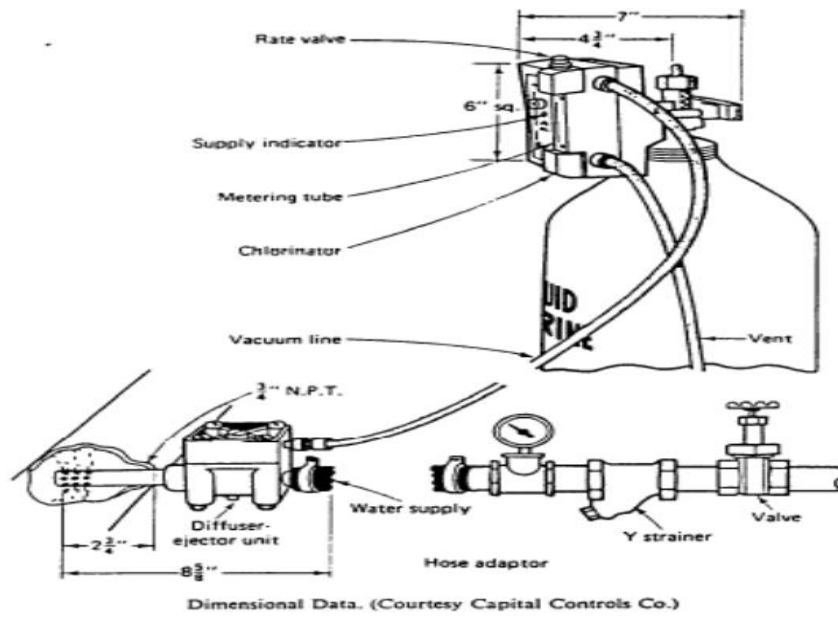
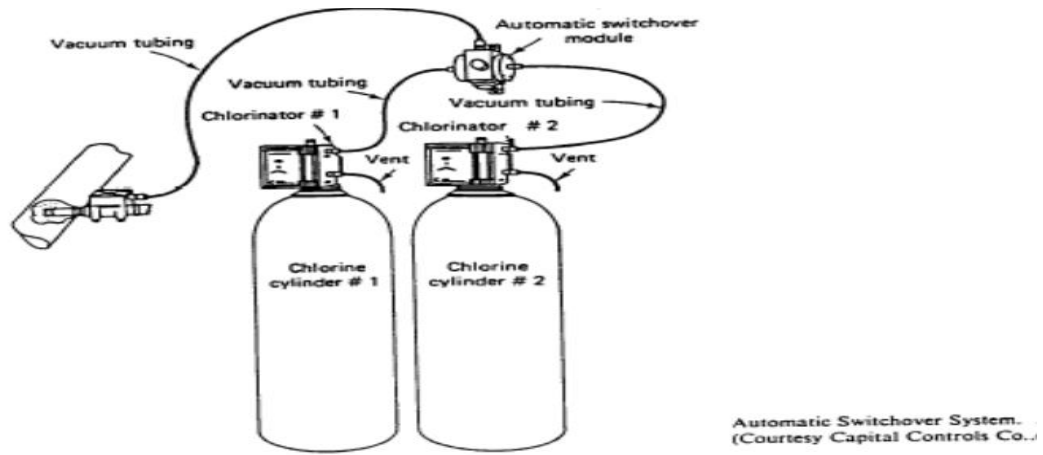
عندما تتدفق المياه بالحقن (أ) ينتج فراغاً يمكن ضبطه بدقة بمسار التحكم في الصمام (ب) عن طريق لولبي يعمل هذا الصمام على تنصريف المياه المرتدة أيضاً ثم يخزن التفريغ عند الصمام المنظم للتفريغ (ج) فيعطي فارق ضغط قدره ٣٠ سم على فتحة متغيرة لتنصريف الغاز (د). ويدخل غاز الكلور من ماسورة الدخول (هـ) ويمر من خلال سخان لضمان المحافظة على حالتها الغازية ثم ينفذ الغاز خلال صمام متتظي مضغط الكلور (و) الذي يخفض الضغط ليضبط التفريغ ثم يمر الغاز خلال مقياس التنصريف (ل) والمجهز بعوامة تتحرك لأعلى وأسفل بآلية معدلة لتصرف من اللوحة الأمامية يمكن التحكم يدوياً في كمية الغاز المار عند الفتحة (د).

وهناك صمامان لضمان الأمان،

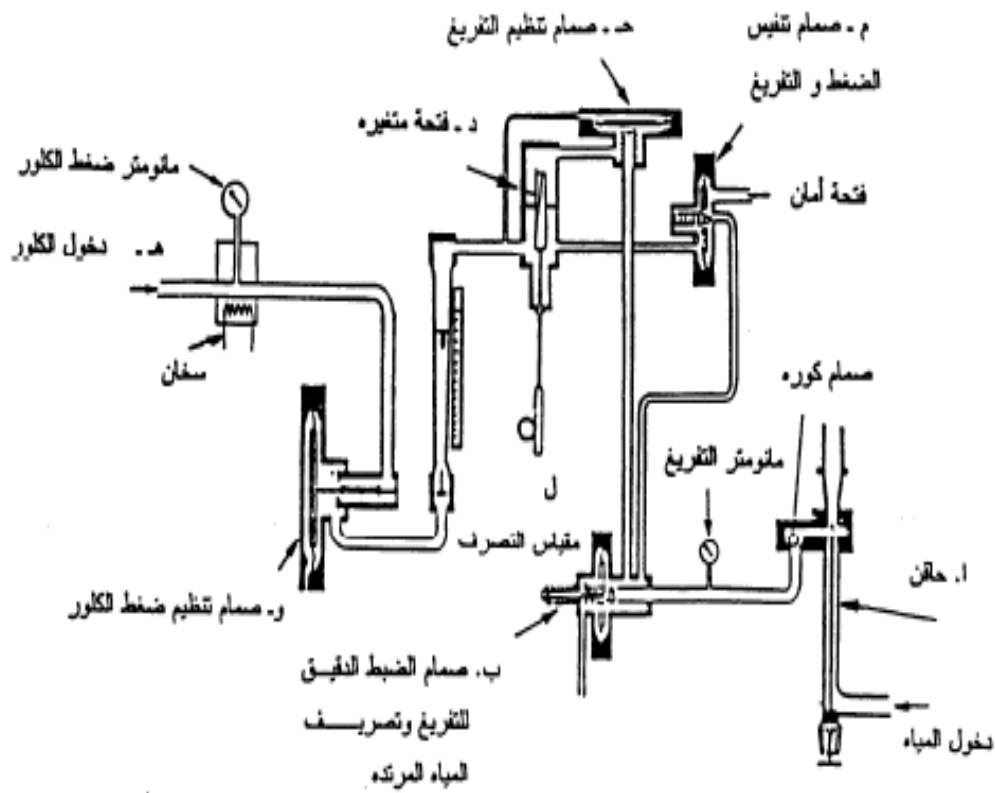
صمام مضط للتفريغ (ب) وصمام تنفيس لضغط التفريغ (م) كما يوجد في الحاقن صمام مكروي (كرة) يمنع الماء من دخوله لجهاز الكلور عندما يتوقف المفرغ حيث يصبح الضغط موجباً داخله. وإذا تعطل الصمام الكروي فإن ضغط الماء على صمام مضط للتفريغ (ب) يفتح صمام التنفيس، يندفع الماء إلى البوابة الصر فمفتحة الأمان . وإذا استهلك كمية الغاز في الأسطوانة أو تم إغلاق الجهاز أو تعطل صمام الفارق الضغط فسوف يحدث قراءات تحت الفتحة (د) ويتحرك الرقبة صمام التنفيس إلى اليمين فيفتح الصمام ويدخل الهواء . وينفسا الطريقة إذا حدث ضغط زائد للغاز في الجهاز نتيجة لتعطل الصمام تخفيض الضغط يتحرك الرقبة صمام تنفيسا لتفريغ الي اليمين ويسمح للغاز بالمرور خلال الفتحة الأمانى يستخدم هذا الطراز غالباً في عملية الكلورة المبدئية.

٣ - جهاز الكلور الآلي ذو السعة الكبيرة

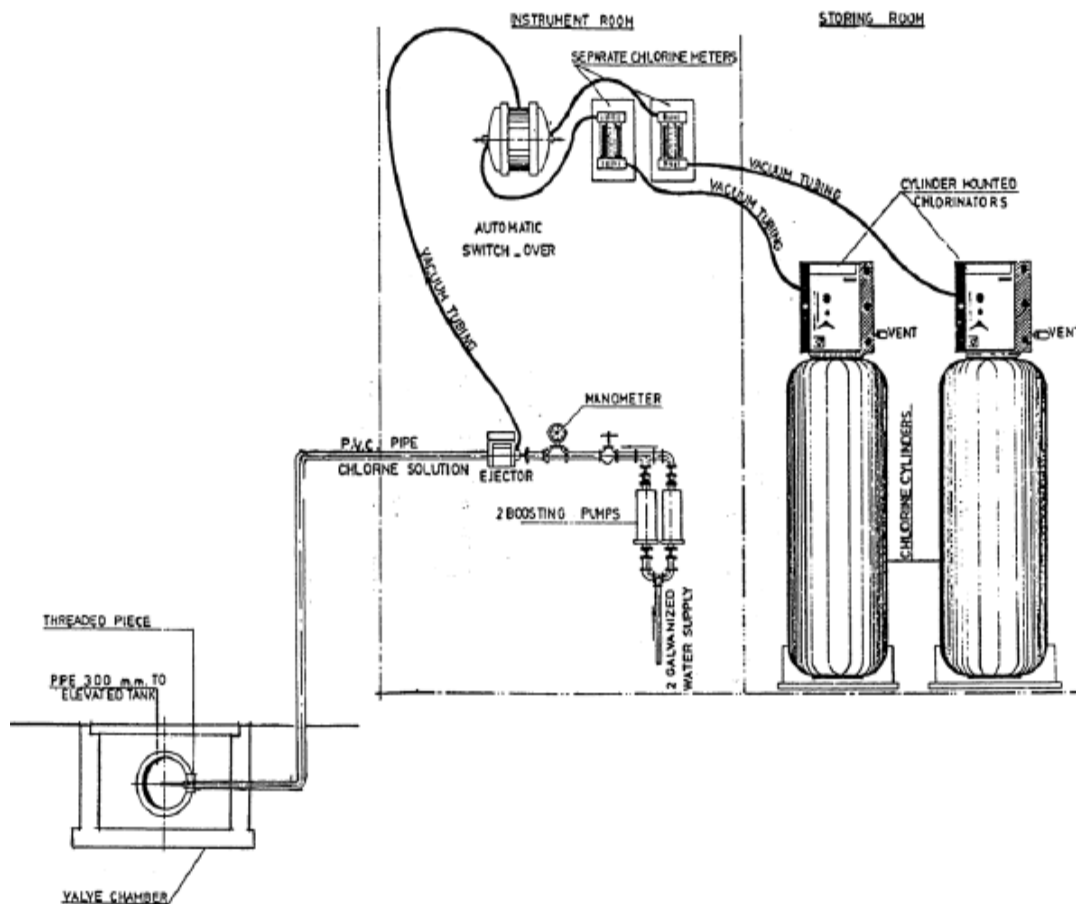
وهو لا يختلف عن جهاز الكلور اليدوي لأنه هنا محركاً كهربائياً يتحكم في الفتحة (د) كما أنها أيضاً تحكم يدوياً يستخدم في بداية تشغيل الجهاز . ويستخدم هذا الطراز غالباً في عملية الكلورة النهائية. وكما هو موضح بالشكل رقم (٢ - ٤٣) اما الشكل رقم (٢ - ٤٤) فيوضح تفاصيل وحدة تعقيم ذات حجم صغير .



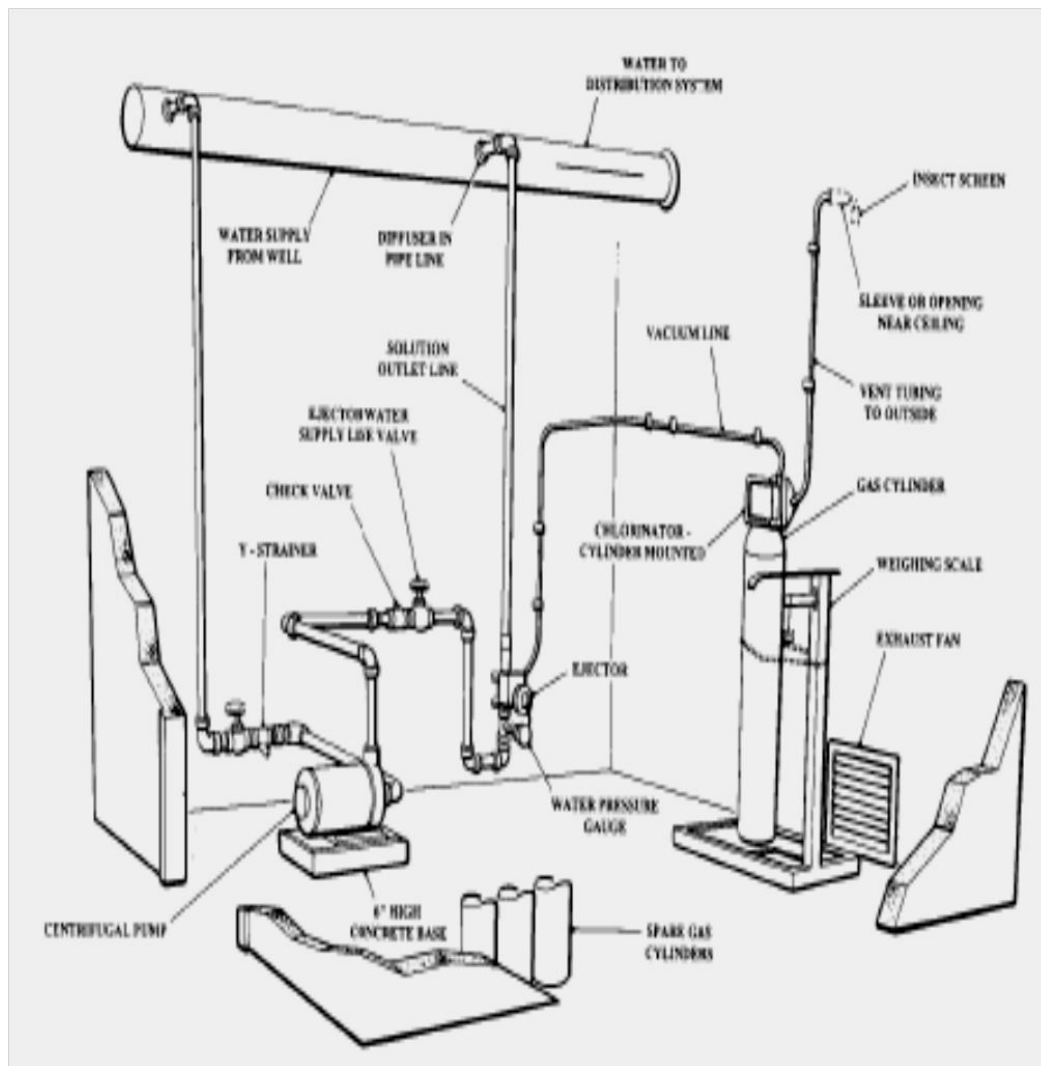
شكل رقم (٢- ٤١) تفاصيل جهاز الكلور المدمج



شكل رقم (٢-٤٢) جهاز الكلور اليدوي



شكل رقم (٢-٤٣) أجهزة إضافة الكلور الآلي ذو السعة الكبيرة



شكل رقم (٢- ٤٤) تفاصيل وحدة تعقيم ذات حجم صغير

الفصل الثالث

الوحدات المدمجة Compact Units

٣- ١ مقدمة

هي عبارة عن محطات تنقية مياه سطحية صغيرة الحجم (نقالي) سابقة التجهيز تأتي من المصنع للتركيب في المواقع مباشرة)، وقد تم الإتجاه لإستخدام هذه النوعية من المحطات بغرض تغطية إمداد القرى والتجمعات السكانية الصغيرة-النائية والمتباعدة عن بعضها- والمحرومة من مياه الشرب النقية والقريبة من مصادر المياه السطحية كنهر النيل أو الترعى بمياه الشرب النقية.

تتكون هذه الوحدات (النقالي) عادة من مجموعة من الحاويات المتكاملة والتي تتكون محتوياتها غالبا من الصلب بغرض سهولة نقلها من مكان لآخر، وتكون ملائمة للتركيب طبقا للمساحات المتاحة سعة هذه الوحدات تكون غالبا ١٠٠ متر مكعب/ساعة (حوالي ٢٠٠٠ متر مكعب/يوم) للوحدة والتي يمكن مضاعفتها بتكرار وتوازي الوحدات لمضاعفة الإنتاج.

توجد وحدات تنقية مياه مدمجة (صغيرة ثابتة) منفذة من المباني الخرسانية يتم تشغيلها وصيانتها طبقا لما يتم في المحطات الكبرى.

وقد تم تطوير عدد من محطات مياه شرب الوحدات (كومباكت)، وقد تم زيادة الإنتاج لكل محطة من ١٠٠ م^٣/ساعة إلى ٣٠٠ م^٣/ساعة، وقد تم التغلب على مشاكل انقصال مياه في المناطق التي تستخدمها تلك المحطات وذلك أيضا لعدم انقطاع المياه عنها لأهل تلك المناطق وخاصة في فصل الصيف.

وبصفة عامة كانا المطلوب من التطوير تحقيق ما يلي:

١. الكفاءة العالية في التنقية والقدرة على إزالة ملوثات المياه الخام وتحمل التغيرات الأحمال المفاجئة.
٢. زيادة فترة تشغيل المرشحات لأمر الذي يؤدي للحد من استهلاك المياه للغسيل.
٣. خفض تكاليف الإنشاء وكذلك الحد من مراحل التشغيل.
٤. خفض تكاليف التشغيل والصيانة والحد من المكونات الميكانيكية وخفض المتطلبات الكيميائية والكهربائية.

وتجدر الإشارة إلى التجربة نظام الترشيح المباشر ذو المرحلتين في دول العالم والتي

تشابهها بالمصدر المستخدم مما عليها نهر النيل وفروعها وترعىها المستديمة المياه.

الترويب المتدرج بالتلامس كوسيلة متميزة لإتمام عملية الترويب دون الحاجة إلى مهمات أو مكونات

ميكانيكية ذات متطلبات تشغيل وصيانة ونكالية عالية حيث أثبتت نظام التزويد المتدرج بالتلامس كفاءة تقنية واقتصاد
ية عالية.

٣ - ٢ أنظمة المحطات المدمجة لتنقية مياه الشرب (النقالي)

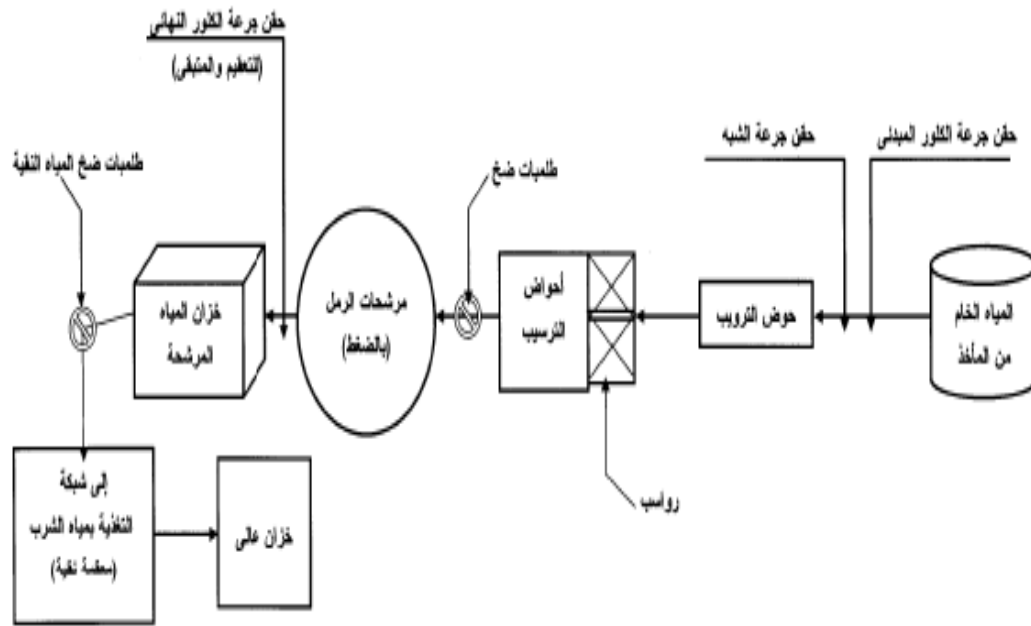
بالرغم من تواجده عدد كبير جداً من محطات تنقية مياه الشرب بالنقالي المنتشرة على نطاق واسع،
وبالرغم من تعدد مصادر تصنيعه وانتاجه هذه المحطات تعدد مسمياتها التسويقية كنتيجة طبيعية لإختلاف ظروف إنشائه
هذه المحطات ومصادر تمويلها إلا أن معظم
جميع هذه المحطات تعتمد على منظومة تشبه موحدة لتنقية مياه الشرب.
ويوضح شكل رقم (٣ - ١) رسم تخطيطي عام لأنظمة تنقية مياه الشرب بالنقالي الأكثر استخداماً.

ويتضمن استعراض منظومة الوحدات المدمجة ما يلي:

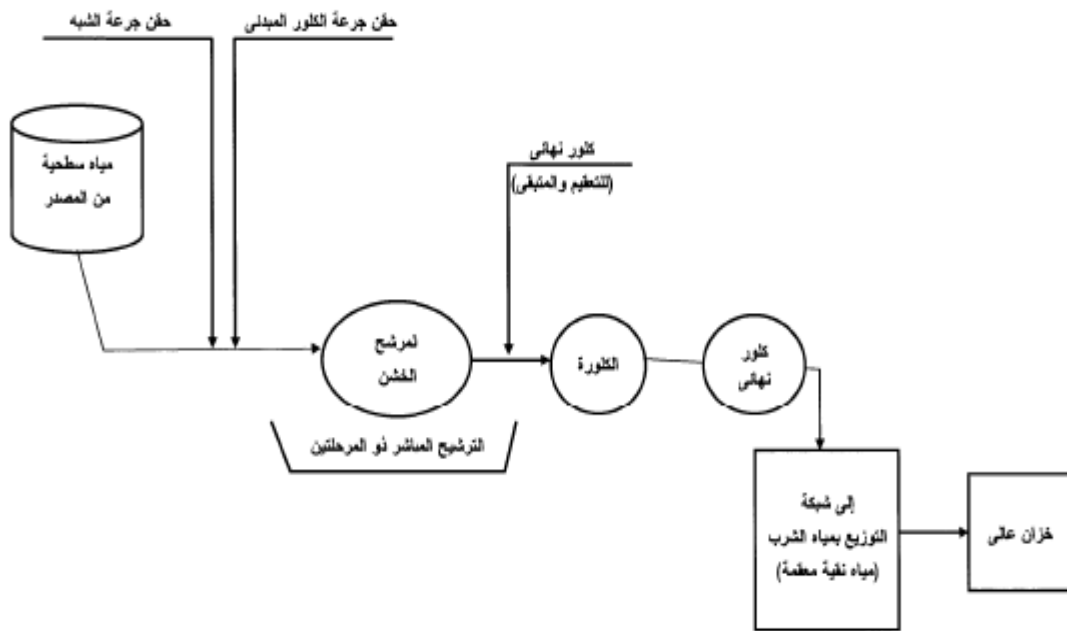
١. وجود مرحلة ترسيب ابتدائي (أولى)
(ونظراً لانخفاض درجة عكارة المياه الخام فإن هذه المرحلة لا يوجد لها أي دور حالي في رفع كفاءة عملية التنقية. بل
على العكس فإن استخدام هذه المرحلة يؤدي بدوره لوجود مرحلة تلمبات غير ذات فائدة فهو ما يؤدي لرفع تكاليف التشغيل
لوكذلك تكاليف التشغيل والصيانة.
٢. الاعتماد على إضافة البولي مر للمياه الخام هو ما لا يحدث على المستوى المحلي نظراً لعدة أسباب منها قصر العمر إلى
فترة ضل هذه المواد وكذلك نظراً لارتفاع تكاليف استيرادها ولعدم إنتاجها محلياً.
٣. ضعف كفاءة عملية الترسيب النهائي في معظم الأحيان سواء ألتها الكميات الترسيباً وانخفاض درجة العكارة كماً
بقاً لإشارة إليهم مع الترسيب الابتدائي. وبناءً على ما سبق فإن انخفاض كفاءة
جميع العمليات السابقة يلعب دور رئيسي مع إضافة الشبه
بالتالي على المرشحات لأمر الذي يؤدي بدوره لانخفاض كفاءة هذه المرشحات.

٣ - ٣ أعمال التطوير ورفع كفاءة محطات تنقية مياه الشرب بالنقالي

استهدفنا لأعمال المطلوبة لتطوير نظم محطات تنقية المياه بالنقالي وذلك باستغلال الوحدات المختلفة كما في شكل
رقم (٣ - ٢) وإتمام بعض التعديلات عليها وذلك عن طريق تغيير طريقة المعالجة نفسها حيثاً مكنت تطوير إنشاء المحطة وتعديلها بد
يتم إنشاء منظومة متكاملة لتنقية مياه الشرب من خلال المنظومة الأصلية وذلك على النحو التالي:



شكل رقم (٣-١) رسم تخطيطي عام لأنظمة تنقية مياه الدمجة (النظام التقليدي)



شكل رقم (٣-٢) الترشيح المباشر ذو المرحلتين لتطوير ورفع كفاءة محطات تنقية المياه النقال

المنظومة الأولى:

وهي تعتمد على الترشيح المباشر ذو المرحلتين وتعطيهذا المنظومة تصريف عادي لنفس التصرف للمحطة الأصلية وهو ١٠٠ م^٣/ساعة وكذلك فقد تم تطوير هذا المنظومة نفسها وذلك بالاستغناء عن مرشحات الضغط واستخدام عدد ٢ مرشح شبيعي عملاقا لتوازي حيث تم رفع تصريف تلك المنظومة إلى ٢٠٠ م^٣/ساعة أي ١٠٠ م^٣/ساعة لكل خطأ ومرشح خشن.

المنظومة الثانية:

وهي تعتمد على الترويب المتردد بالتلامس المتبوع بالترشيح السريع وتُعطي المنظومة تتصرف حوالي ٨٥ م^٣/ساعة (تصرف إضافي) الأمر الذي يعنبدورهما يلي:

١. إمكانية الحصول على مستصرف المحطة الأصلية من المنظومة الأولى واستغلال جزء من وحدات المحطة الأصلية لا يتعدى نصف هذه الوحدات.

٢. زيادة الطاقة الإنتاجية للمحطة بقيمة ٢٨٥ % في حالة تشغيل المنظومة الثانية.

ونوضح في الفقرة التالية الشرح التفصيلي للمنظومة الأولى والثانية وتشمل مكوناتها ومراحل تشغيلها.

٣ - ٣ - ١ المنظومة الأولى (الترشيح المباشر Direct Filtration)

تتمثل مكونات المنظومة الأولى في الوحدات الأساسية التالية:

- مهمات تحضير وإضافة المروب (الشبه)
- مرشح التلامس الخشن Rough contact filter
- مهمات التعقيم (إضافة الكلور)
- مهمات إضافية.

وتتلخص مراحل تشغيل المكونات للمنظومة الأولى في:

سحب المياه الخام من مصادرها السطحية حيث يتم إضافة محلول الشبه (بعد تجهيزه) إلى المياه الخام من خلال العملية الحقن والخلط خلال المسار Mix (In-line)، بعد ذلك يتم إدخال المياه مباشرة إلى المرشح الخشن (Rough/Contact Filter) حيث يعمل ذلك المرشح بعدلات ترشيح كبيرة تحت ضغط المياه الخام الحالية في مصر وذلك لفترات زمنية طويلة قبل الحاجة لغسيل المرشح، وهذا المرشح له وظيفتين:

الوظيفة الأولى:

حجز المواد الصلبة العالقة بنسبة تصل إلى ٩٥ % وكذلك إزالة الطحالب الموجودة بالمياه.

الوظيفة الثانية:

يعمل المرشح كمروبو تتكون بداخلها اندفحيات تحجز أو تمرر بالممرشحات الرملية فعند تكون الاندفكي بمرحبا المواد العالقة مما يؤدي بالحجز جزء كبير منها داخل المرشح نفسه كما يتميز ذلك المرشح بقدرته الفائقة على خفض قيمة العكارة وبقاها لم لوثات المياه الخام، بعد ذلك تصبح المياه المعالجة قابلة للشرب بعد مرحلة التعقيم مباشرة، وتتم عملية غسيل المرشحات الخشنة كما هو الحال بالنسبة لمرشحات الضغط.

٣ - ٣ - ٢ المنظومة الثانية (باستخدام الترويب المتدرج بالتلامس)

تتمثل مكونات المنظومة الثانية كما في شكل رقم (٣-٣) فيالوحدة التالية وهي عبارة عنالوحدة التي لم تستغلنالمحطة النقلضمنالمنظومة الأولى ولمنالتطوير وتشمل:

- مهمات تحضير وإضافة الشبهو الكلور (مشاركة مع المنظومة الأولى)
- خزان الترويب (جزء من الترسيب النهائي سابقا)
- المرشحات السريعة (جزء من الترسيب النهائي + أحواض الترويب القديمة)

وتتلخص مراحل تشغيل المكونات بالمنظومة الثانية في:

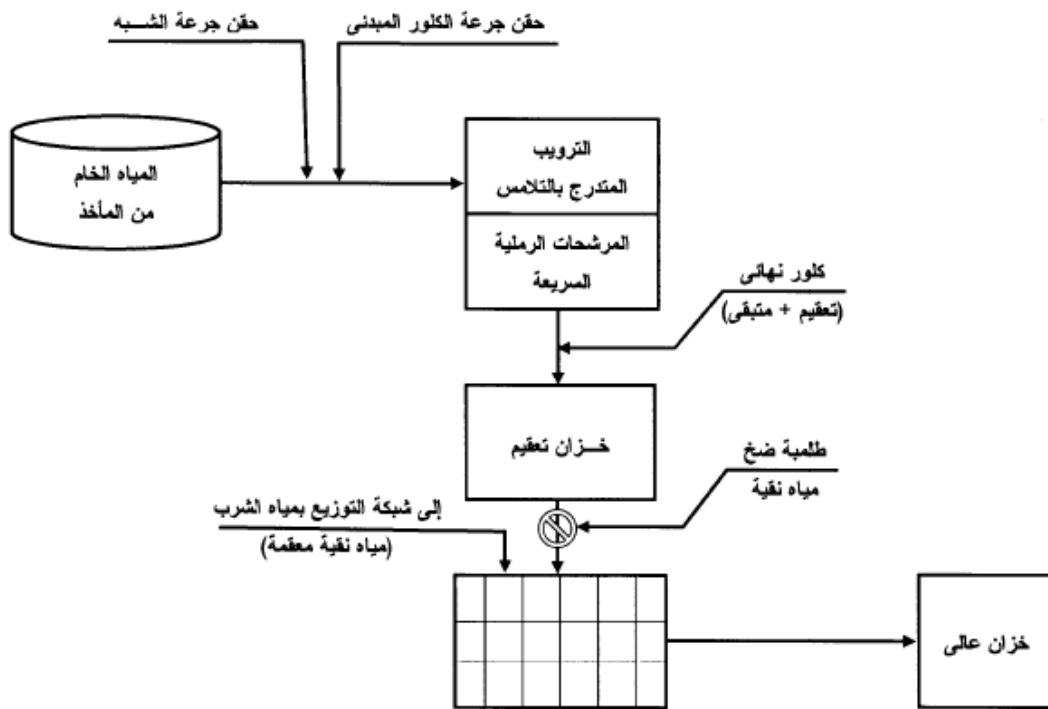
- سحب المياه الخام من مصادرها السطحية حيث يتم إضافة محلول الشبهو بالمياه الخام من خلال عملية حقن خلال المسار كما سبق في المنظومة الأولى. وبعد ذلك تدخل المياه إلى الخزان الترويب (ترويب متدرج بالتلامس) وهو عبارة عن جزء من أحواض الترسيب الأصلية يتم تعديلها بإضافة طبقات من الزلط بترتيب معين ليتخللها إتمام عملية الترويب المتدرج بالتلامس.

- بعد إتمام عملية الترويب بالمتدرج بالتلامس مستخدماً المياها إلى المرشحات الرملية وهي في هذه المنظومة عبارة عن جزئ
بين (مرشحين):

المرشح الأول: يقع في منطقة الترويب في المحطة الأصلية.

المرشح الثاني: يقع في جزء منحوض الترسيب النهائي للمحطة الأصلية.

وقد تم دراسة عدة تجارب علناً وأساطم مختلفة لتحديد أفضلها ودراسة جميع العوامل المؤثرة على الترويب بالمتدرج بالتلامس، حيث أظهرت الدراسات المختلفة كفاءة عالية جداً للنظام الترويب بالمتدرج بالتلامس، بالإضافة إلى انخفاض متطلبات الطاقة مع استخدام ذلك النظام منظر العدم الحاجة للمعدات الميكانيكية الخاصة بالترويب.



شكل رقم (٣-٣)

الترويب بالمتدرج بالتلامس والمرشحات الرملية لتطهير ورفع كفاءة محطات تنقية مياه الشرب المدمجة

في ذلك الإطار فقد أدخل نظام الترويب بالمتدرج بالتلامس (Tapered Contact Flocculation)

والذي يتمثل في إتمام عملية الترويب بكفاءة عالية عن طريق إدخال المياها الخام بعد حقنها بمحلول الشبه خالط طبقاً لمتنازل طال المتدرج الحجم (حجماً أصغر فأكبر) حيث تؤدي السرعة المضطربة للمياها عبر فراغات الزلط إلى إتمام عملية الترويب ما سبق شرحه في الترويب بالمتدرج بالتلامس، كما يؤدي اختلاف درجة الاضطراب (Turbulence) لزيادة حجم الندف المتكونة وهو ما يساهم بدوره على زيادة كفاءة عملية الترسيب خلال المرحلة التالية من مراحل التنقية.

مكونات الوحدة ومراحل التنقية:

فيما يلي وصف موجز عن محتويات الحاويات المكونة للوحدة المدمجة ومراحل التنقية للمياه السطحية والغرض من عملها:

حاوية المأخذ:

وتتكون من مجموعة طلبات كهربائية طاردة مركزية، كاملة بمحابس السحب والطرء وعدم الرجوع ومواسير (أو خرطوم) للسحب بنهايتها محابس قدم لسهولة تحضير الطلبات وكذا مصافي (فوانيس) لحجز الأعشاب والشوائب الطافية من دخول الوحدة. ملحق بهذه الحاوية لوحة كهربائية ثانوية خاصة بتشغيل مجموعة الطلبات.

حاوية أجهزة إضافة الكيماويات والكلور:

تتكون من:

أ. أحواض (صهاريج) من البولي اثيلين لإذابة الكيماويات وتحضير محاليل الترويب (الشبة غالبا)، وكل حوض مزود بخلاط وصمام سفلي لتصريف المادة الكيماوية وكذا طلبية ترددية لمعايرة (إضافة وحقن) الكيماويات كاملة بمواسير أو خرطوم نقل وحقن محلول الكيماويات.

ب. نظام لإضافة الكلور يتكون من أجهزة إضافة للكلور المبدئي وآخر للكلور النهائي، وأسطوانات كلورسائل وكذا مواسير (خرطوم) لتوصيل وحقن محلول الكلور عند نقاط الحقن المختارة.

ج. أجهزة التأمين الشخصية كالأقنعة الواقية من غاز الكلور وقطع الغيار الخاصة بها.

ملحوظة: يستعاض عن أجهزة الكلور في بعض المواقع بأحواض لإذابة محلول هيبوكلوريت الكالسيوم أو هيبوكلوريت الصوديوم (وخاصة في التجمعات السكانية النائية) ملحق بكل منها مجموعة طلبية معايرة ترددية صغيرة ومجموعة من مواسير أو خرطوم التوصيل الخاصة بنقل المحلول إلى نقاط الحقن المختارة.

حاوية أحواض الترويب/التنديف والترويق:

وتتكون من:

- أ. حوض للخلط السريع للمادة المروية (الشبة) مع المياه العكرة يتصل بحوض يستخدم فيه قلاب بطيء لتقليب المياه المروية **Coagulated** وتكوين الندف.
- ب. حوض للترويق/الترسيب (مروق) ذو تصميمات مختلفة.
- ج. مجموعة طلبات لسحب الروبة إلى خارج الموقع أو للمعالجة.

حاوية المرشحات:

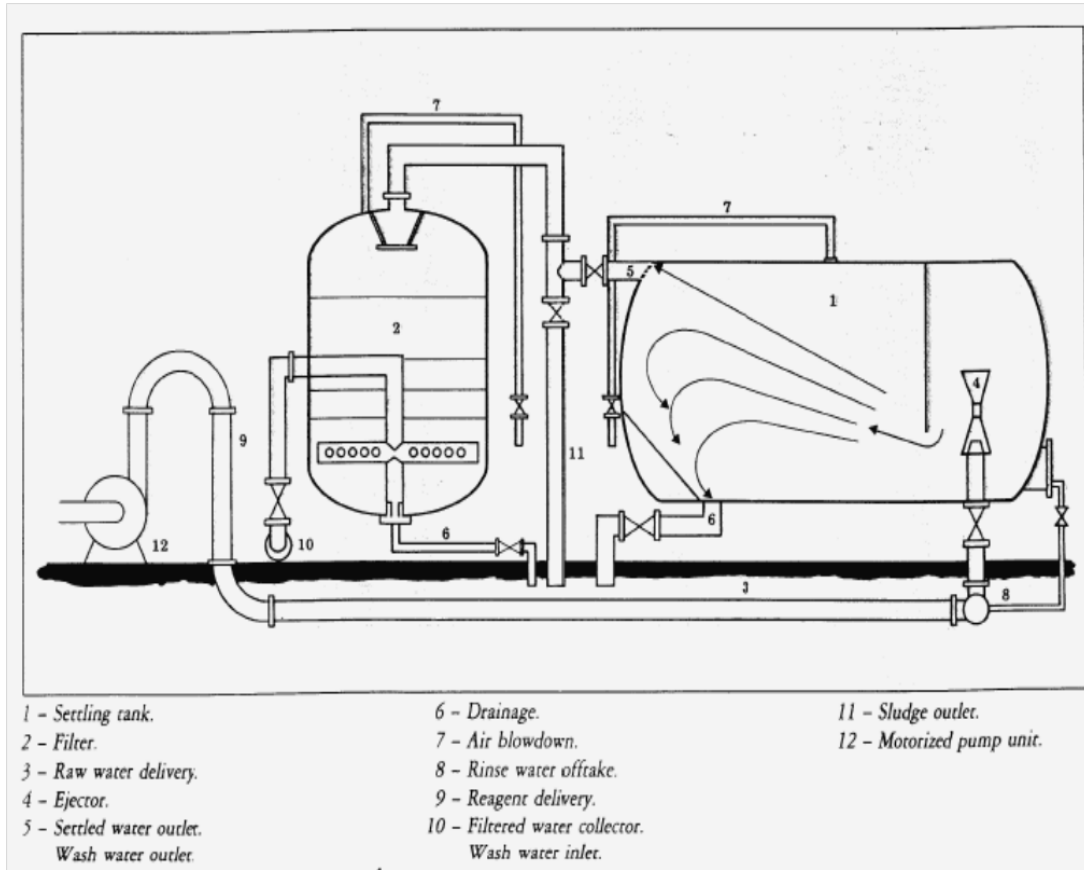
وتتكون من:

- أ. مرشحات رمل سريعة (غالبا مرشحات ضغط) كاملة بمحابس التشغيل.
- ب. مجموعات كباسات الهواء وطلبات المياه للغسيل العكسي.

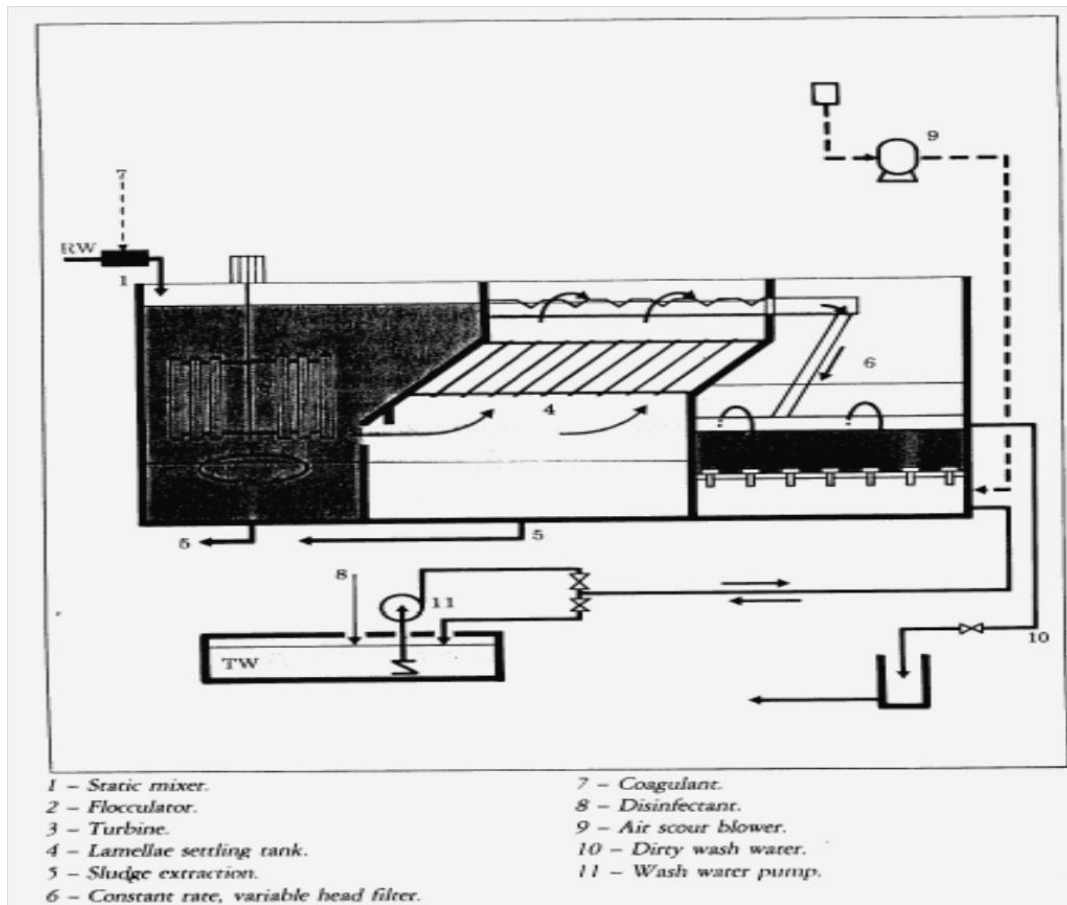
الخزان وحاوية الضخ والطرء:

وتتكون من:

- أ. خزان أرضي (صهريج) كامل بأجهزة التحكم لقياس المنسوب (الأدنى والأعلى) ولإيقاف وتشغيل معدات المحطة عند الطوارئ.
- ب. مجموعات الطلبات الكهربائية (طاردة مركزية) ذات ضغط عالي، كاملة بمحابس السحب والطرء وعدم الرجوع.
- ج. لوحة كهرباء ثانوية خاصة بتشغيل هذه المجموعات يلحق بها أحيانا مجموعة خزان "هيدروفور" كامل بكباسات الهواء للمحافظة علي ضغط توزيع للشبكة، كما يوفر مياه نقية تحت ضغط عالي لأعمال خدمات الوحدة.



شكل رقم (٣ - ٤) تفاصيل وحدات التنقية المدمجة لمياه الشرب، نموذج (١)



شكل رقم (٣ - ٥) تفاصيل وحدات التنقية المدمجة لمياه الشرب، نموذج (٢)

الفصل الرابع

آبار المياه الجوفية Groundwater Wells

٤ - ١ مقدمة

إنشاء آبار المياه الجوفية هو عبارة عن عملية اختراق لطبقة التكوين الحاملة للمياه (aquifer) واعتراض المياه الجوفية التي تتحرك خلالها لإعادة هذه المياه إلى السطح للإستفادة منها والحصول على مصادر لمياه الشرب في المناطق المختلفة. وإنشاء آبار للمياه الجوفية لهذا الغرض يستوجب الإهتمام بتشغيلها وبعمرها وبنوعية المياه المنتجة منها وبالتالي ضرورة صيانتها المستمرة وضمان حمايتها من أية مصادر لتلوثها. حيث أن التلوث يفقدها قيمتها. كما أن سوء التشغيل والإستخدام والإستعمال الخاطئ يؤثر على حجم ومعدل إنتاجها وبالتالي على كفاءتها كما أنه قد يؤدي إلى تدمير وتخريب دائم في الطبقات الحاملة للمياه.

تتحرك المياه الجوفية في خلال الطبقة الحاملة للمياه ببطء وتتقى نفسها ذاتيا بالتالي من أية مواد عالقة حيث أن التربة تعمل كمرشح طبيعي لهذه المواد، إلا أنها قد تتلوث إذا ما قابلت وسط ملوث في أثناء تحركها تجاه البئر لأن التربة لا ترشح أو تزيل الملوثات الذائبة كالمواد العضوية والكيميائية. فإذا ما كانت التربة مشبعة بزيوت أو ملوثات كيميائية فمن الاستحالة تنظيفها أو استغلال المياه التي مرت عليها كمصدر مياه صالحة للشرب. وبالتالي فإن المسؤولية الأولى للمشغل الحفاظ على صلاحية وجودة الآبار من خلال التشغيل الصحيح القانوني والصيانة الوقائية لها ولطبقة التربة الحاملة للمياه، وان يتابع انتغير في نوعية المياه الجوفية المنتجة منها.

٤ - ٢ الملامح الخارجية للبئر

هناك مجموعة من الفتحات أعلى سطح البئر الغرض منها توفير عدة منافذ إلى داخل البئر يمكن معها أخذ قياسات مختلفة لمناسيب المياه بالبئر، السماح بدخول وخروج هواء أثناء تشغيل وإيقاف الطلمبة، إضافة الزلط لتعويض التناقص في منسوبه وكذا إضافة المواد المطهرة ووسائل التنظيف المختلفة، يتم حماية هذه الفتحات من تسرب أى مياه إليها من السطح أو دخول أى مواد غريبة وذلك للحماية الصحية الأساسية للبئر. وبالرجوع إلى الشكل رقم (٤-١)

يمكن تفصيل هذه المكونات كما يلي:

أ. فتحة التهوية

الغرض منها السماح بدخول الهواء ومنع حدوث تفريغ داخل البئر أثناء عملية بدء تشغيل الطلمبة، حيث أن التفريغ قد يؤدي إلى سحب ملوثات من خارج البئر خلال أي فتحات صغيرة ومختفية في أعلى سطح البئر، كما أنها تمنع زيادة الضغط داخل البئر أثناء إيقاف الطلمبة وعودة ارتفاع منسوب المياه إلى وضعه الأصلي بالتالي قد تعمل على طرد مونة التثبيت ومواد العزل حول قاعدة الطلمبة العلوية ويجب تغطيتها بشبك من السلك الدقيق ليمنع دخول الحشرات وخلافه.

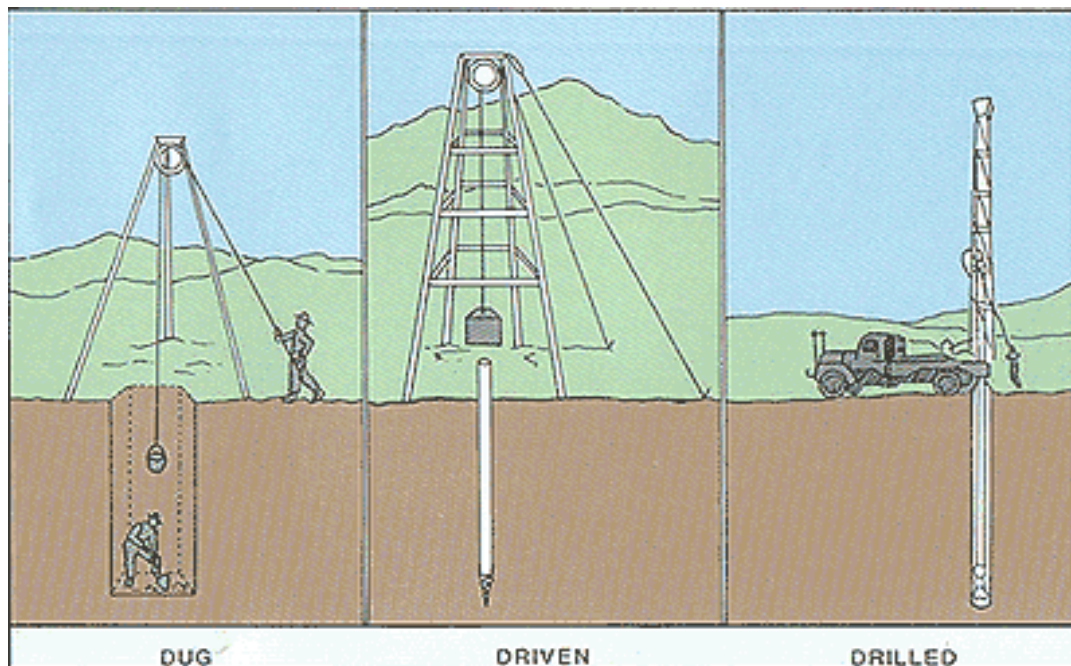
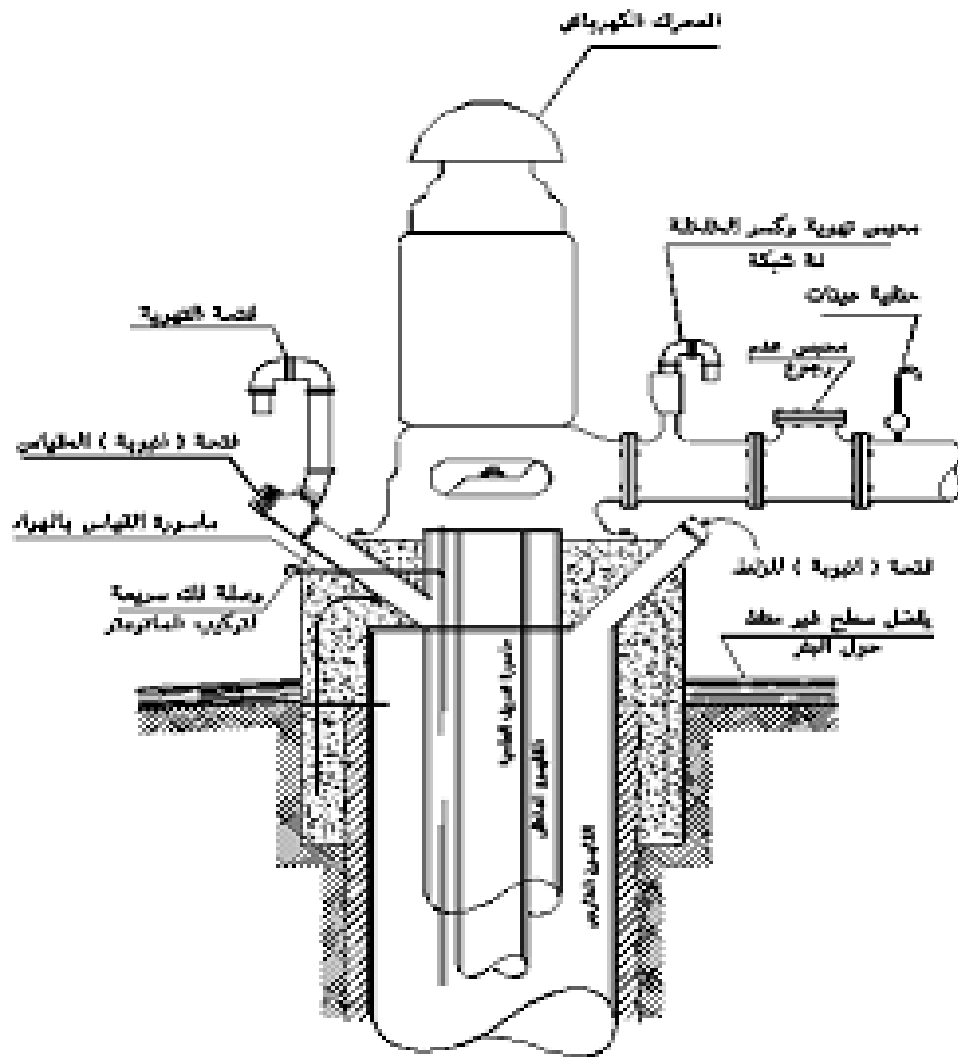
ب. ماسورة الزلط

وفي الآبار ذات المواسير المتداخلة فقط يجهز البئر غالباً بماسورة لإضافة الزلط والمراجعة الدورية لمنسوبه ويكون بها غطاء محكم ومرتفعة بإرتفاع كافى فوق سطح الأرض لمنع دخول الملوثات.

ج. فتحة القياس:

هي فتحة صغيرة يمكن من خلالها إجراء قياس منسوب المياه دورياً في البئر، كما يمكن استخدامها عند إضافة مساعدات التنظيف أو الكلور للتطهير، ويجب إحكام تغطيتها بعد الإستعمال، ويتم القياس بعدة طرق منها بإستخدام حبل أو شريط معقم يتم ادخاله من هذه الفتحة وإسقاطه حتى يصل إلى المياه ويقاس الفرق من السطح. أو بإستخدام جهاز قياس منسوب المياه بضغط الهواء والذي يتم بتثبيت ماسورة حديد مجلفن أفقية قطر ١/٤ بوصة (٦مم) في قاعدة الطلمبة الخرسانية ويثبت بها ماسورة رأسية من البلاستيك (أو من البولى إيثيلين) بطول مواسير التوصيل والطلمبة معاً ويجب معرفة وتحديد هذا الطول ويضبط عليه صفر المانومتر وعند ضغط الهواء في الماسورة الأفقية تكون قراءة مؤشر المانومتر هي عمق المياه.

منسوب المياه = طول الماسورة البلاستيك - عمق المياه.



شكل رقم (٤ - ١) الملامح الخارجية للبئر

٤ - ٣ تشغيل الآبار

عند بدء تشغيل الآبار العميقة (الأرتوازية) يتم مراعاة واتخاذ الاحتياطات اللازمة الكفيلة بسلامة وأمان كل بئر وضمان حمايته وحماية المياه المنتجة منه من التلوث كذلك ضمان استمرارية تشغيله وحسن استغلاله وذلك اتباع الخطوات والإجراءات التالية:

١. التأكد من سلامة حرم البئر وهو الحفاظ على مسافة كافية خالية ونظيفة حول البئر بعيدة كل البعد عن جميع مصادر التلوث والتي تتراوح بين ٣ متر إلى ٤٥ متر حسب مصدر التلوث المحتمل ونوع طبقات التربة واتجاه حركة ونوع وسيلة الإدارة (التشغيل) وذلك بالنسبة للتلوث البكتيري كخزانات التحليل (Septic tank) أو خزانات التجميع (مجرور) (Cesspit) ومواسير الانحدار (Sewers) أو الطرد (Risingmain) للصرف الصحي وكذا أكوام القمامة والجبانات... الخ، وتصل إلى ١٠٠ متر في اتجاه حركة المياه الجوفية بالنسبة للتلوث الكيميائي كصرف الحقول والمزارع (Farm drainage) وما قد تحويه من أسمدة أو مبيدات ومراعاة الشروط الصحية.

٢. التأكد من عدم احتمال تسرب المياه من سطح الأرض إلى داخل البئر خلال فتحة التهوية مع ضرورة عمل مجرى لإزاحة أي مياه متساقطة من أجزاء ظلمبة البئر العلوية إلى أقصى حرم للبئر. وعند الشك من احتمال تسرب للمياه إلى البئر من أي مصدر تلوث مياه أو مجرى مائي قريب تستعمل أصباغ مثل الفلورسين بوضعها في المجرى المراد اختبارها، ثم يلاحظ مدى تأثيرها على عينات المياه المسحوبة من البئر بمقارنة الألوان بأنابيب نسلر.

٣. عدم تجاوز معدل السحب الآمن للمياه من البئر وهو التصرف الذي يمكن الحصول عليه من البئر بدون خفض مستمر لمنسوب الطبقة الحاملة للمياه الجوفية، حتى لا تتسرب المياه الملوثة إليها من الطبيعة المحيطة. يتم القياس الدوري كل ٦ شهور لمنسوب المياه الأسطاتيكي بالبئر (عند إيقاف الظلمبة) وآخر لمنسوب المياه الديناميكي لعدة مرات بعد تشغيل الظلمبة (مرة كل ساعة) وحساب مستوى الخفض في المنسوب (DrawDown) وتسجيله مع ضرورة تحديد شكل مخروط السحب (Cone of influence) وبالاستعانة بمجموعة آبار اختبار للملاحظة ذات أقطار صغيرة، ويتم تسجيل بياناته للمقارنة المستمرة. منه يتم معرفة حدود البئر والأداء المستقبلي له.

٤. مراعاة عدم تشغيل آبار متقاربة أو متداخلة مع بعضها في شكل مخروط السحب لها حتى لا تؤثر في منسوب الطبقة الحاملة للمياه.

٥. تسجيل نتائج الاختبارات لكل بئر للمقارنة وتعديل المعدل الآمن للسحب الذي يمكن الحصول عليه من البئر (إذا لزم الأمر).

٤ - ٣ - ١ ظلمبات الآبار

تنقسم أنواع الظلمبات المستخدمة في رفع مياه الآبار العميقة (الإرتوازية) إلى:

١. ظلمبات غاطسة (طاردة مركزية متعددة المراحل) Submersible Pumps
٢. ظلمبات رأسية توربينية (متعددة المراحل) Vertical Turbine Pumps
٣. ظلمبات توربينية ذات محركات مفرغة للعامود Borehole Turbine Pumps
٤. ظلمبات أفقية طاردة مركزية (في حالات المياه الغير عميقة).

٤ - ٤ إزالة الحديد والمنجنيز Iron & Manganese Removal

٤ - ٤ - ١ مقدمة

تلجأ كثير من مرافق المياه التي تعتمد علي مياه الآبار الجوفية إلى استخدام وتطبيق طريقة لإزالة أملاح الحديد والمنجنيز. وذلك لتقليل مشكلات الطعم واللون في مياه الشرب والاستخدامات المنزلية حيث تكون على الملابس عند غسلها لونا وبقعا بلون الصدأ للمياه المحتوية على أملاح الحديد وباللون البنفسجي للمياه المحتوية على المنجنيز وذلك كما تترك حبيبات سوداء داكنة في وصلات المياه بالإضافة إلى مشكلات تكوين رواسب وانسداد شبكات التوزيع.

عادة تخرج مياه الآبار الجوفية رائقة ولا لون لها ولكن عند تركها لفترة فيأواني الطهي أو الأدوات الصحية مثلا تبدأ أملاح الحديد في الاتحاد مع الأكسجين (الموجود في الهواء الجوي) مكونا جزيئات ذات لون بني محمر (يسمى صدأ). أما المنجنيز فيكون لون بني مسود. هذه الشوائب عادة تعطى طعما معدني المذاق، كما أنه لا يمكن إزالة هذه البقع والألوان المترسبة على الملابس أو الأدوات الصحية باستخدام الصابون والمنظفات. وبمرور الوقت فإن رواسب الحديد والمنجنيز قد تتراكم داخل الخزانات وسخانات المياه وخطوط المواسير وتؤدي بالتالي إلى تكاثر الكائنات الحية الدقيقة مسببة تدهورا في نوعية المياه وكذلك انخفاضاً في الضغط، وعليه يجب إعطاء اهتمام خاص بعملية التحكم في إزالة الحديد والمنجنيز.

وقد وضعت المعايير القياسية الصحية لمياه الشرب حدا أقصى ٠,٣ ملجم/لتر للحديد، ٠,٤ ملجم/لتر للمنجنيز بمياه الشرب.

٤ - ٤ - ٢ عمليات معالجة الحديد والمنجنيز

تلجأ كثير من هذه المرافق إلى إزالة أملاح الحديد والمنجنيز من المياه خلال ثلاثة عمليات وهي:

أ. الترسيب والتي تعتمد أساسا على أكسدة أملاحها الذائبة وتحويلها إلى مواد غير قابلة للذوبان ثم الترشيح في مرشحات رملية عادية أو المعالجة وهذه العملية هي الأكثر نظما شيوعا في مصر.

ب. عملية التبادل الأيوني (Exchangelon) التي تعتمد على استعمال "الزيوليت" كوسط تبادل في حالة غياب الأكسجين، وهي طريقة محدودة وتستخدم للمياه ذات تركيز الحديد والمنجنيز المنخفض (أقل من ٠,٥ ملجم/لتر). في بعض الأحيان تستخدم عمليات التهوية والترشيح قبل استخدام التبادل الأيوني عند إزالة العسر.

ج. التثبيت باستخدام عوامل تثبت (البولي فوسفات) لمنع ترسيب وتراكم هذه المعادن، وهي تستعمل عندما يكون تركيز الحديد أقل من ١,٠ ملجم /لتر، والمنجنيز أقل من ٠,٣ ملجم/لتر، وعند عدم استخدام المعالجة بالترسيب والترشيح.

يعتمد اختيار نظام التحكم والإزالة الذي تحتاجه مرافق المياه علي فهم ديناميكية التفاعل المطلوب لتأكيد نظام التشغيل المناسب من أنظمة التحكم وإزالة الحديد والمنجنيز. وعلي هذا الأساس يجب أولا اجراء الدراسة والتحليل اللازمة لمعرفة تركيز الحديد والمنجنيز في الماء ثم اختيار النظام الأمثل وتحديد جرعة المؤكسد اللازمة أخذا في الاعتبار سرعة تفاعل الأكسدة والوقت الذي يستلزمه.

٤ - ٤ - ٣ عملية الأكسدة والترشيح

المؤكسدات الشائعة:

التهوية (الأكسجين) - الكلور الحر - ثاني أكسيد الكلور، برمنجنات البوتاسيوم - فوق أكسيد الهيدروجين - الأوزون

العوامل المؤثرة علي عملية الأكسدة:

- تركيز الحديد والمنجنيز في الماء
- درجة تركيز أيون الهيدروجين pH
- وجود المواد العضوية وملاحظة تأثيرها علي عملية الإزالة بالأكسدة
- درجة الحرارة

٤ - ٤ - ٣ عمليات الأكسدة

أ - الأكسدة بالتهوية Oxidation by Airation

يتم أكسدة الحديد عادة بالأكسجين الموجود في الهواء الجوي.

من وسائل التهوية:

- رفع المياه إلى أعلى برج ثم انحدارها على مجموعة من السلالم المتدرجة.
- ضخها في مجموعة من النافورات أو مرورها خلال مجموعة من الأدشاش لتذيرها ولتعريض أكبر مساحة سطحية ممكنة منها للهواء الجوي بهدف أكسدة الحديد بالأكسجين الجوي.
- في بعض المحطات التي لايتوفر بها مساحات كافية يتم ضخ (حقن) هواء مضغوط- من وحدات كباسات منفصلة- في مسار المياه إلى (مؤكسدات Oxidant) (وهي أحوض بها طبقة من الزلط تسمح بإتمام خلط الهواء بالماء وتوفير مدة المكث المناسبة لإتمام عملية الأكسدة المطلوبة)

ب- الأكسدة بالكلور Oxidation by Chlorine

يتم أكسدة الحديد والمنجنيز الموجود في المياه بحقن الكلور بجرعات "مناسبة" حيث تتأكسد أملاحها إلى أكاسيد الحديد والمنجنيز الغير قابلة للذوبان والتي يسهل ترسيحها بعد ذلك والتخلص منها. مع الحرص على عدم زيادة نسبة الكلور المتبقي في حالة وجود مواد عضوية لتفادي تكون المركبات العضوية "الترابى هالوميثانات".

في كثير من الأحيان يضاف الكلور بعد عملية التهوية للمساعدة في أعمال الأكسدة، حيث أن الكلور الحر يؤكسد المنجنيز بسرعة مقبولة عند تركيز أيون الهيدروجين pH أكثر من ٩ وعليه ففي حالة انخفاض درجة تركيز أيون الهيدروجين يضاف الجير لرفع هذه الدرجة والمساعدة في سرعة عملية الأكسدة.

ج- الأكسدة بالبرمنجنات Oxidation by Permanganate

- أوضحت التجارب والاختبارات أن المنجنيز والحديد "الغير مركب" يتم أكسدتهما في الحال عند إضافة برمنجنات البوتاسيوم ($KMnO_4$) إلى الماء وتحويلهما إلى أكاسيد غير قابلة للذوبان. كما وجد أنه يعطي سرعة أكسدة عالية عند درجة تركيز هيدروجيني pH تتراوح بين ٥ - ٧ مع ملاحظة أنه في ظروف المياه القلوية يتأكسد الحديد بالأكسجين الذائب.

- برمنجنات البوتاسيوم تؤكسد أيون المنجنيز إلى ثاني أكسيد المنجنيز الذى يغلف بدوره حبيبات الرمل والتي تعمل بدورها على ادمصاص المنجنيز أثناء عملية الترشيح والتخلص منه

- تعتبر عملية أكسدة المنجنيز أصعب نسبيا من أكسدة الحديد وذلك بسبب أن سرعة التفاعل تكون أبطأ وتحتاج لفترة مكث أطول (عادة من ١٠ إلى ٣٠ دقيقة).

ملاحظات

عند عملية الأكسدة وفي حالة تواجد نسبة عالية من تركيز الكربون العضوي الذائب DOC مع وجود الحديد الذائب ينتج عنه مركب معقد تجعله يقاوم ولا يترسب حتى مع استعمال مؤكسدات بتركيزات عالية. يمكن للأكسدة الكيماوية أن تزيل ٢٥% من هذا المركب المعقد، وكلما زاد الوزن الجزيئي للحمض الدبالي (Humic Acid) كلما كون ذلك مع الحديد مركبا أكثر تعقيدا يصعب إزالته.

عند استخدام مروب (مثل الشبة) في عملية الترويب / التنديف لإزالة المواد العضوية الذائبة فإن الحديد الذى يكون مركبا معقدا مع المواد العضوية ذات الوزن الجزيئي الكبير يمكن إزالته.

العوامل المؤثرة على كفاءة عملية أكسدة المنجنيز هي درجة تركيز أيون الهيدروجين، نوع المؤكسد، جرعة المؤكسد، تركيز أكسيد المنجنيز الصلب الموجود.

٤ - ٤ - ٣ - ٢ عملية الترشيح Filtration Process

هناك أوساط ترشيحية مختلفة لإزالة الحديد والمنجنيز منها:

فحم الأنثراسيت / رمل

يعتبر فحم الأنثراسيت مع الرمل من أوساط الترشيح القابلة لإزالة الحديد والمنجنيز ويتكون من فحم الأنثراسيت ورمل مغلف كيميائيا بطبقة من أكسيد المنجنيز، وهذا الوسط الترشيحي يجرى تنشيطه Regenerated داخل المرشح بإستخدام برمنجنات البوتاسيوم.

الرمل الأخضر

يعتبر رمل المنجنيز الأخضر نوعا من أوساط الترشيح. وهو يشبه رمل المرشحات إلا أنه لونه أخضر ويستعمل كمادة للتبادل الأيوني الطبيعي يصلح لإزالة الحديد والمنجنيز وكذلك لإزالة العسر من المياه وهو شائع الاستعمال وخاصة مع مرشحات الضغط. ويجرى عملية تنشيط الرمل الأخضر بإستخدام برمنجنات البوتاسيوم، كلما تطلب الأمر ذلك.

٤ - ٤ - ٤ - ٤ عملية التشغيل Operation Process

أولاً: إجراء أعمال التحاليل الكيميائية لقياس وتحديد:

- نسبة أملاح الحديد والمنجنيز الذائبة.
- درجة التأين الهيدروجيني pH.
- درجة حرارة المياه.
- نسبة الكربون العضوي.
- نوع المؤكسدات المناسبة (المتاحة محليا) وإجراء التجارب لتحديد أنسب جرعات لها.
- نوع ووسيلة المعالجة (الأكسدة / الترسيب / الترشيح / الغسيل العكسي / التنشيط).

- الكشف والتأكد من المياه المنتجة.

ثانيا: تحضير الكيماويات:

محلول البرمنجنات؛ يتم إذابة كمية من بللورات برمنجنات البوتاسيوم في ماء نقي خالي من الأملاح والأيونات (يفضل ان يكون دافئ لتمام عملية التشتيت) لتكوين محلول تركيزه (٠,١) مع مراعاة أن تتم الإذابة في حوض أو صهريج من البولي إيثيلين غير منفذ للضوء.

ثالثا: وحدات الأكسدة:

يتم تشغيل وحدات (أبراج) الأكسدة المتاحة سواء كانت بالتهوية من خلال سقوط المياه على درجات (سلالم) متتالية / أو نافورات لتذير المياه / أو مرورها من خلال عدة طوابق متقبة لتسقط على هيئة أدشاش، ثم تجميعها أسفل هذه الأبراج بعد ضمان تمام عملية الأكسدة وضخها إلى المرشحات. أما في الوحدات التي تعتمد على أحواض "المؤكسدات Oxidants" فيتم تشغيل كباسات الهواء وحقن الهواء في مسار المياه عند دخولها للمؤكسدات من أسفل إلى أعلى.

رابعا: المرشحات:

عملية الترشيح تأتي بعد عملية الأكسدة وفيها يتم إزالة المواد الغير قابلة للذوبان الناتجة من عملية الأكسدة

أ. مرشحات الرمل الأخضر Green Sand Filter

- يمكن بالاستخدام الجيد لمرشحات الرمل الأخضر إزالة ٩٥% من الحديد والمنجنيز، إلا أن هذه الكفاءة تقل جدا عند زيادة نسبة الحديد إلى أكثر من ٢٠ ملجم/لتر.

- يتم معالجة الرمل الأخضر بصفة مستمرة بحقن برمنجنات البوتاسيوم بإحدى الطرق الآتية:

- إيقاف المرشح ثم صب محلول مركز من البرمنجنات تركيزه (٥ %) فوق الوسط الترشيحي وتركه لمدة ٢٤ ساعة، ثم غسيله عكسيا بالمعدل العادي للتخلص من البرمنجنات.

- إعادة تنشيط (Recharge) الرمل الأخضر بإضافة جرعة منخفضة من برمنجنات البوتاسيوم ورفعها بالتدريج مع ملاحظة لون المياه المرشحة المنتجة حتى ظهور اللون

البمبي (Pink) بها، ثم إعادة تخفيضها بالتدريج إلى أن ينخفض اللون (وذلك قبل دخول المرشح في الخدمة)، ويتم الإستمرار في التخفيض التدريجي إلى أن يختفي اللون تماما بعد الترشيح (يجب أن يكون هذا التدريج بطيء لضمان تمام عملية التنشيط). اللون البمبي هو أحسن اختبار من أن الرمل الأخضر قد تم معالجته وتنشيطه.

ب - مرشحات الأنتراسيت / الرمل Anthrasite Filter

يتم معالجة الوسط الترشيحي لهذه المرشحات بذات الطرق المذكورة بعالية. في بعض المرشحات يتكون الوسط الترشيحي من الطبقة الحاملة (زلط متدرج) ثم رمل عادى أو أخضر ويعلوهم فحم الأنتراسيت.

ج- الغسيل العكسي للمرشحات Backwash for Filters

يتم اتباع ذات نظام الغسيل العكسي المستخدم مع مرشحات الضغط في "الوحدات المدمجة". يتم الغسيل العكسي لكلا الطرازين من المرشحات عند أي من العوامل التالية:

- وصول فاقد الضغط إلى ٢ متر ماء.

- تراجع كفاءة الترشيح وشفافية المياه المنتجة (ظهور عكارة أكثر من ١ NTU).

- تجاوز ٣٦ ساعة من التشغيل المستمر.

مع ملاحظة ضرورة الاستمرار في عملية الغسيل بالمياه حتى خروج مياه نقية في وحدات الأكسدة التي تعتمد علي "المؤكسدات" يتم غسلها عكسيا من أعلى إلى أسفل بإستخدام كباسات/نفاخات الهواء وظلمبات المياه الخاصة بغسيل المرشحات. يتم غسيل هذه المؤكسدات في الفترات التالية:

- قبل إيقاف كلى للوحدة/المحطة.

- دوريا كل ١٤ يوما وتبعاً لحالة التشغيل أو مرة كل شهر على الأكثر إذا لم يسبق أن تم إيقاف الوحدة.

الفصل الخامس وحدات التحلية Desalintion Units

٥ - ١ مقدمة:

هي عبارة عن محطات تعمل علي إزالة نسبة الأملاح الزائدة بالمياه لتصل بنسبة الأملاح الذائبة إلي الدرجة التي تصلح لاستخدامها سواء في الشرب أو الاستهلاك الآدمي أو الصناعي.

وهناك عدة طرق لإزالة نسبة الأملاح الزائدة بالمياه منها التبخير والتكثيف والتبادل الأيوني ووحدات التحلية بإستخدام التناضح العكسي والمعروفة بوحدة Reverse Osmosis Units وهي الأكثر انتشارا واستخداما علي مستوي العالم.

وتعتمد فكرة تشغيل الوحدات علي نظرية عكس الضغط الاسموزي وتعتمد علي ضخ المياه من خلال طلمبات الضغط العالي من خلال غشاء نصف مسامي مصمم خصيصا حسب نوع المياه المستخدمة ونسبة الأملاح الموجودة بالمياه وللغشاء مخرجين الأول ينتج مياه تحتوي علي نسبة الأملاح القليلة المطلوبة والمخرج الآخر ينتج مياه تحتوي علي نسبة تركيز أملاح عالية يتم التخلص منها. وتحتاج وحدات التحلية إلي وحدات معالجة ابتدائية لتأهيل المياه إلي الشروط المطلوبة لتغذية وحدات التحلية.

٥ - ٢ مكونات محطات التحلية:

كما هو مبين بشكل رقم (٥ - ١) تتكون محطة التحلية من الاتي:

مأخذ المياه (Water Intake):

يتم تغذية وحدات التحلية من خلال مياه البحر عن طريق مأخذ بحري من البحر مباشرة أو من خلال بئر شاطئ ويعتمد الاختيار علي حسب التصميم الخاصة بالمحطة.

وحدة حقن كلور أولي (Pre Chlorination System):

وهي عبارة عن منظومة خاصة بحقن مادة (هيبوكلوريد الكالسيوم أو هيبوكلوريد الصوديوم أو الكلور الغاز) في المياه المأخوذة من البحر وذلك لتعقيم المياه وأكسدة الحديد والمنجنيز الموجود بالمياه ويعتمد اختيار النوع حسب التصميم الخاص بالمحطة ونسبة الحقن حسب مكونات المياه المغذية للمحطة.

خزان تجميع المياه الأولي (Raw Water Tank):

يتم تجميع المياه المأخوذة من مياه البحر بعد حقنها بالكلور في خزان مياه يتم حساب حجمة حسب تصميم المحطة ودور خزان التجميع توفير المياه لعدد لا يقل عن ساعة من التشغيل، كذلك حتى يتم أكسدة المواد القابلة للأكسدة بالمياه عن طريق الكلور.

طللمات الرفع الأولية (Raw Water Pumps):

تقوم الطلمات بضخ المياه من خزان التجميع الأولي إلى داخل وحدات المعالجة ويجب أن تكون من مواد تتحمل الملوحة العالية الموجودة بالمياه علي أن يكون ضغط المياه الناتج من الطلمات وكمية المياه بما يتناسب مع وحدات المعالجة.

الفلاتر الرملية (Sand Filters):

يتم تركييفلتر أو مجموعة من الفلاتر، يعمل الفلتر الرملي علي إزالة الشوائب والمواد العالقة بالمياه وكذلك المواد المؤكسدة الموجودة بالمياه، يجب أن يكون جسم الفلتر من مادة تتحمل نوعية المياه المغذية للوحدات ويتم عمل غسيل عكسي للفلاتر يدويا أو أوتوماتيكي حسب التصميم الخاص بالوحدات.

الفلاتر الكربونية (Carbon Filters):

يتم تركييفلتر أو مجموعة من الفلاتر، يعمل الفلتر الكربوني علي إزالة المواد العضوية والكلور الموجود بالمياه، يجب أن يكون جسم الفلتر من مادة تتحمل نوعية المياه المغذية للوحدات ويتم عمل غسيل عكسي للفلاتر يدويا أو أوتوماتيكي حسب التصميم الخاص بالوحدات.

وحدة حقن معادل الكلور (Dosing System):

وهي عبارة عن منظومة خاصة بحقن مادة (بيروكبريتيت الصوديوم أو ميتابيسلفيت الصوديوم مركب كيميائي) في المياه وتتكون من طللبة حقن وخزان كيماويات وحساس متصل بوحدة تحكم لقياس نسبة الكلور وتحديد نسبة الحقن المطلوبة، وذلك لإزالة الكلور الموجود بالمياه وكذلك كنوع

من التعقيم للأغشية. وهي تقوم بنفس عمل الفلتر الكربوني ويعتمد اختيار النوع المستخدم حسب التصميم الخاص بالمحطة.

وحدة حقن مانع الترسيب (Anti Scale Dosing System):

وهي عبارة عن منظومة خاصة بحقن مادة (مانع الترسيب) في المياه وتتكون من طلمبة حقن وخزان كيماويات، وذلك لتقليل ترسيبات الأملاح داخل الأغشية.

وحدة حقن الحامض (Acid Dosing System):

وهي عبارة عن منظومة خاصة بحقن مادة (حامض الكبريتيك أو حامض الهيدروكلوريك) في المياه وتتكون من طلمبة حقن وخزان كيماويات وحساس متصل بوحدة تحكم لقياس نسبة الحامضية وتحديد نسبة الحقن المطلوبة، وذلك لتقليل ترسيبات الأملاح داخل الأغشية.

المرشح الخرطوشي (Cartridge Filter):

الفلتر الخرطوشي يعمل علي إزالة المواد العالقة بالمياه والشوائب لتصل نسبة الفلتر إلى (٥ ميكرون) وذلك للحماية من أي ترسيبات للشوائب بداخل الأغشية ويتم تصنيع جسم الفلتر من مواد تتناسب مع نوعية مياه البحر.

وحدات المعالجة الرئيسية (System Reverse Osmosis):

تتكون وحدات المعالجة الرئيسية من التالي:

١. فلتر شبكي علي خط الدخول.
٢. طلمبة الضغط العالي - متعددة المراحل أو ترددية.
٣. عدد من أغشية عكس الضغط الاسموزي بما يتناسب مع تصميم الوحدة وكمية المياه المطلوبة
٤. لوحة التحكم الكهربائية للوحدة بالكامل.
٥. حساسات التشغيل لقياس الضغوط ودرجات الحرارة ونسب الأملاح.

خزان المياه المعالجة (Treated Water Tank):

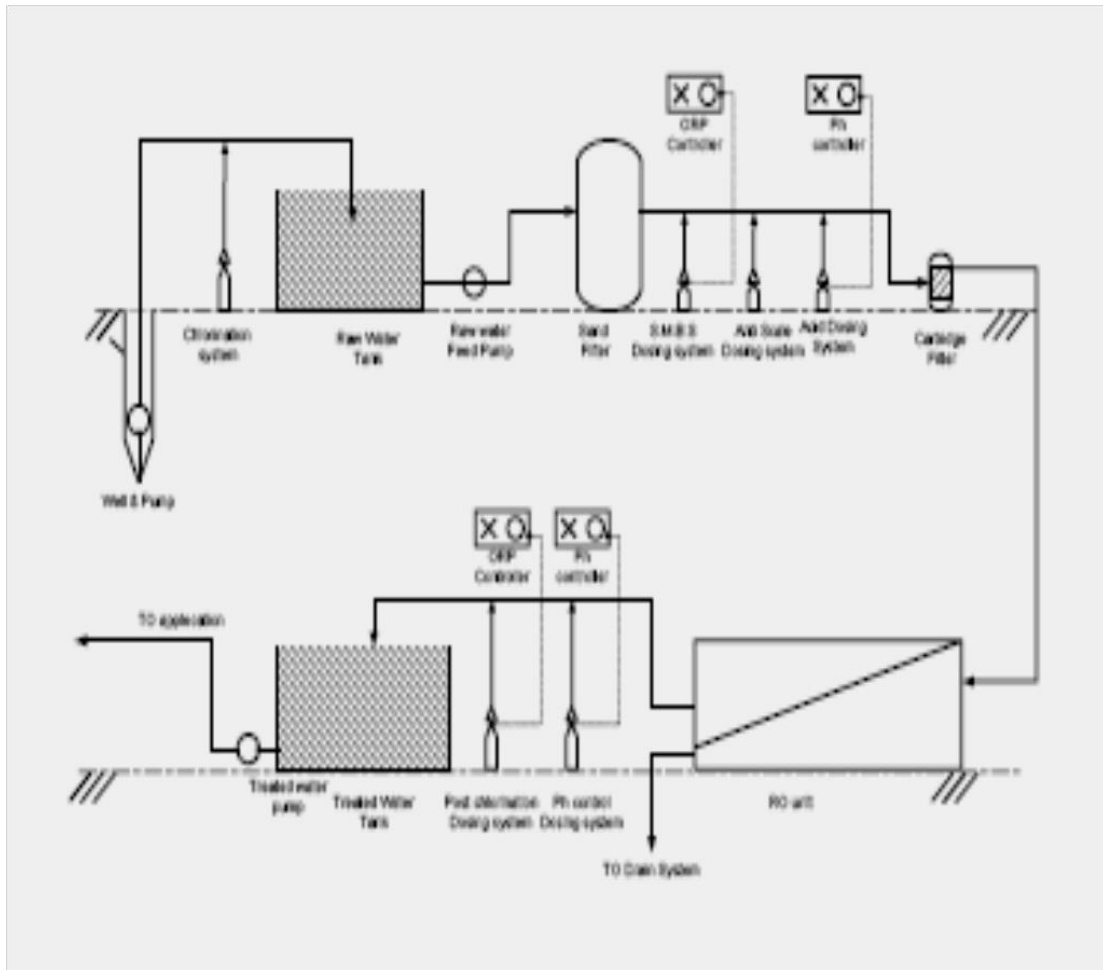
وذلك لتخزين المياه الناتجة من أجهزة الـ (RO).

وحدة التطهير والتعقيم بالكلور (Post Chlorination System):

وهي عبارة عن منظومة خاصة بحقن مادة (هيبوكلوريد الكالسيوم ، هيبوكلوريد الصوديوم ، الكلور الغاز) في المياه المنتجة من الوحدات وذلك لتعقيم المياه ويعتمد اختيار النوع حسب التصميم الخاص بالمحطة.

وحدة معادلة حامضية المياه (Post pH Control System):

وهي عبارة عن منظومة خاصة بحقن مادة (مانع الصودا الكاوية) في المياه وتتكون من طلمبة حقن وخزان كيماويات وذلك لضبط نسبة الحامضية بالمياه.



شكل رقم (٥ - ١) مكونات محطات التحلية

٥ - ٣ تحلية مياه البحار والمياه الجوفية شديدة الملوحة

يمكن تلخيص الأساليب المختلفة لتحلية مياه البحار والمياه الجوفية (الآبار شديدة الملوحة) بأساليب مختلفة من أهمها ما يلي:

١. تليحتلغيرفتلالتقيرطب
٢. التحلية بطريقة التقطير الحرارى الوميضى متعدد المراحل
٣. التحلية بالتقطير التقليدي
٤. استخدام الطاقة الشمسية
٥. التحلية بطريقة التناضح العكسي
٦. الفرز العشائى الديلزة

٥ - ٣ - ١ تحلية مياه الآبار بطريقة التفريغ

وحدات تحلية مياه البحر بطريقه التفريغ (Vapour Vacuum Compression "VVC") تناسب تحلية مياه البحر والابار الجديدة بالصحراء والقرى السياحية على شواطئ البحر ويوضح الشكل رقم (٥-٢) تفاصيل وحدة تحلية مياه البحر بطريقة التفريغ التي تتراوح طاقة معالجتها ما بين ٢٥ متر مكعب / يوم إلى ٥٠٠ متر مكعب / يوم. وتعتمد هذه الطريقة على إدخال مياه التغذية من أعلى وحدة التحلية إلى وعاء به مجموعة من المواسير يمر بها بخار تحت تفريغ بحيث تكون درجة حرارة التبخير حوالي ٧٠ درجة مئوية. ونتيجة لتلامس مياه التغذية مع المواسير، يتبخر جزء من هذه المياه. ويقوم ضاغط هوائي بسحبه وضغطه داخل المواسير الأفقية حيث يحدث تبادل حرارى وتتكثف المياه العذبة. مميزات التحلية بطريقة التفريغ:

١. تدوير جزء قليل من المياه المكثفة خلال مبادل حرارى لإستغلال حرارته.
٢. يمكن الحصول على مياه نقية تعادل ٤٠ % من مياه التغذية في حالة مياه البحر، وحوالى ٧٠ % إلى ٨٠ % في حالة مياه الآبار.

٥ - ٣ - ٢ تحلية مياه البحار بطريقة التقطير الحراري بالوميض متعدد المراحل

تعتمد طريقة التقطير الحراري بالوميض (Distillation) Multistage ("MSF")

علناً للمياه المالحة يتم تسخينها في مبادل حراري (Heat Exchanger)

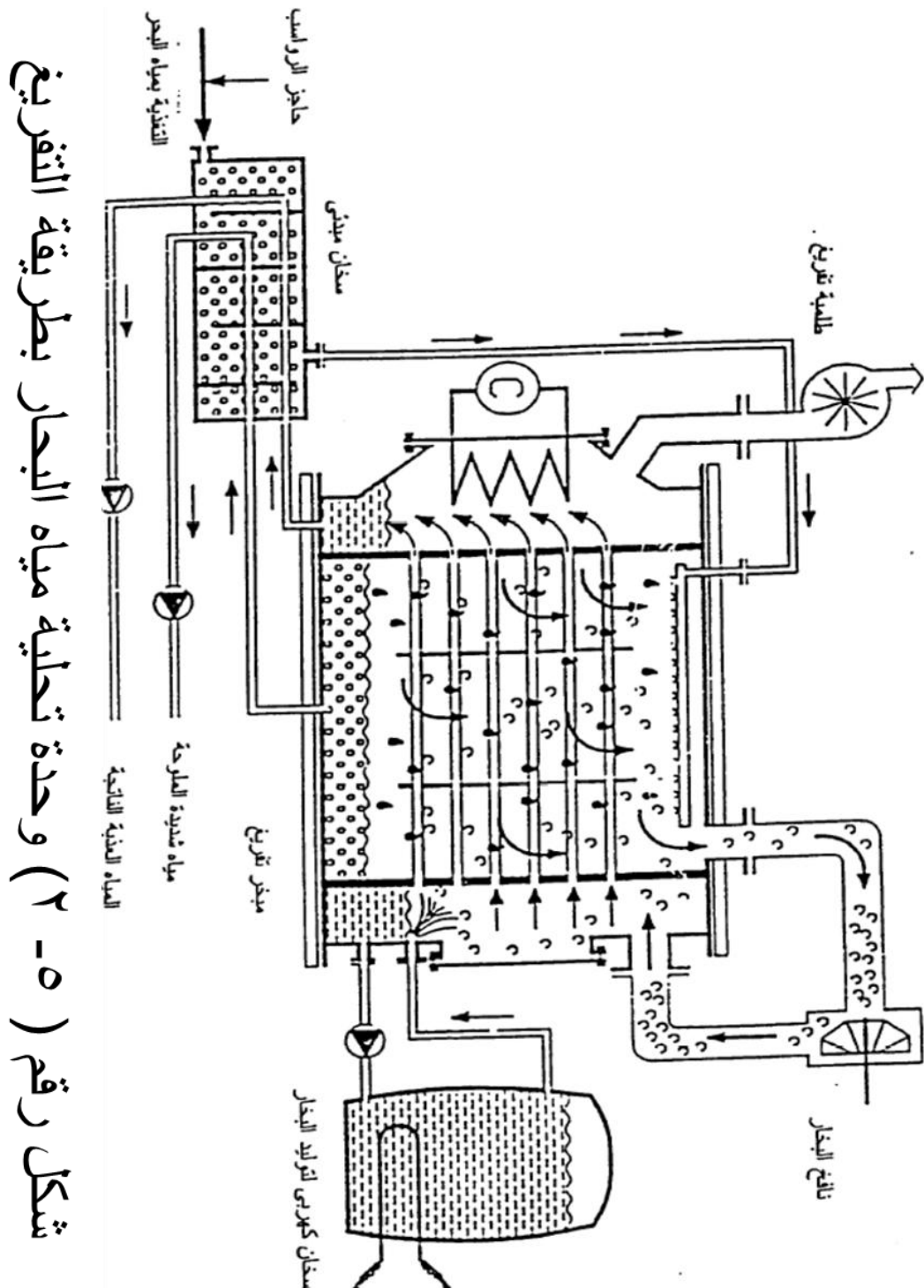
منفصل ويجري بعد هانقل للمياه المالحة الساخنة إلى أوعية التبخير (Evaporators)

تحت ضغط منخفض نسبياً (درجة تفريغ = ٠,٧٥ جوى) مما يساهم في زيادة معدل التبخير .

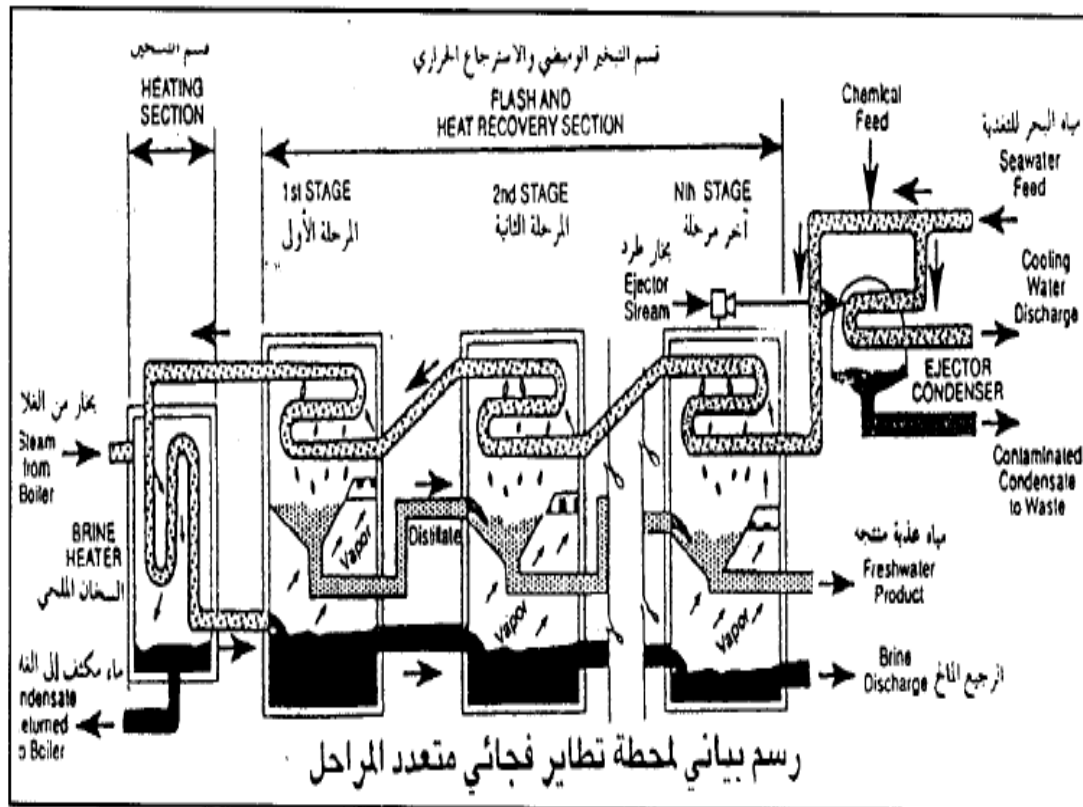
وعلى ذلك فإن درجة التبخير المذكور تساهم

مساهمة فعالة في استخدام درجات حرارة منخفضة نسبياً (أقل من ١٠٠ درجة مئوية) أقل من

درجة الغليان).



تستخدم هذه الطريقة في المملكة العربية السعودية ودولة الخليج للحصول على المياه العذبة من البحار وبكميات ضخمة، وهي تتميز بإمكانية توليد الطاقة الكهربائية حيث يمكن إدارة توربينات توليد الكهرباء عن ضغط البخار المتولد وتستخدم الطاقة الكهربائية المتولدة في إمداد محطة التحلية بما تحتاجه من كهرباء، بالإضافة إلى إمداد المدينة بالطاقة أيضاً. والشكل رقم (٥ - ٣) يوضح خطوات توحيد تحلية مياه البحار بطريقة التقطير الوميضي متعدد المراحل.



شكل رقم (٥-٣) تاوطة يلحق دحو ما يمر بقطنا لتغيير طبر احبالا يمول اضي ددعته المراحل

٥-٣-٣ التقطير الحرارى التقليدى

الفكرة الأساسية لعمليات التقطير تكمن في رفع درجة حرارة المياه المالحة إلى الدرجة الغليان وتكوين بخار الماء ويتم ذلك في وعاء مناسب لتتجمع ساريين .

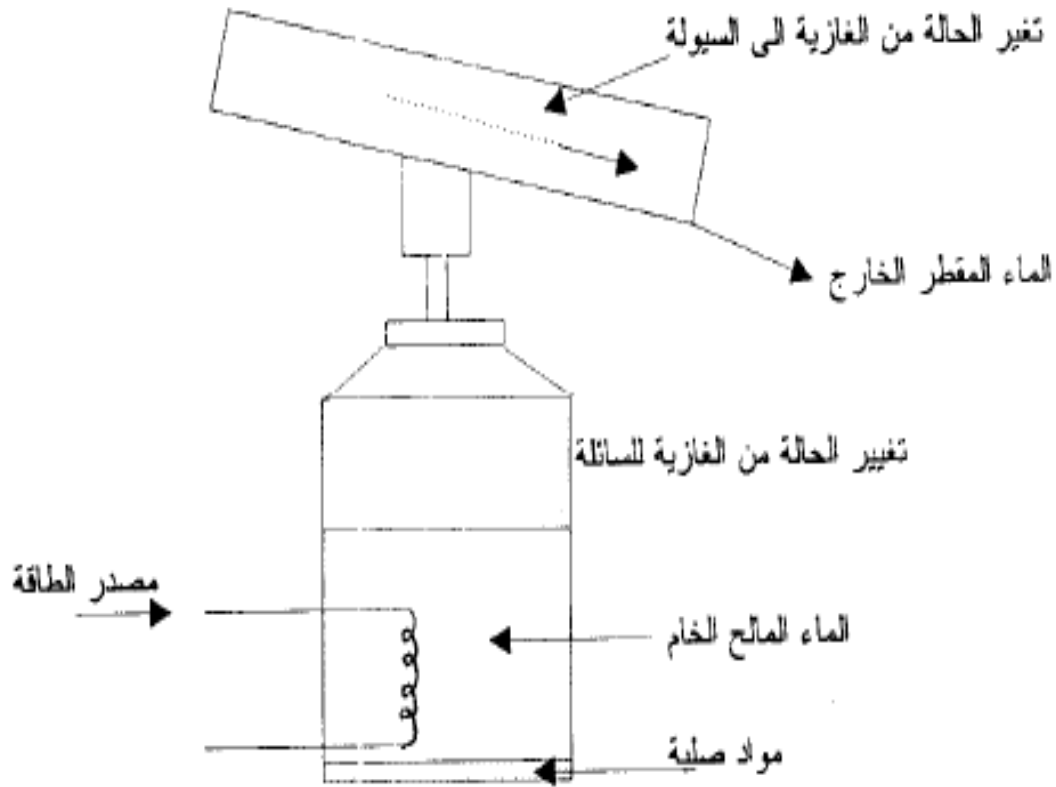
أحد المسار ينتقل فيها المواد الصلبة الذائبة ويسمى مسار الماء النقي، والآخر يحتوي على بقية المواد الصلبة الذائبة ويسمى مسار المحلول الملحي المركز. ومن ثم يتم تكثيف البخار للحصول على الماء الصالح للشرب والرى

ومن مميزات هذا الطريقة لتحلية عاملا:

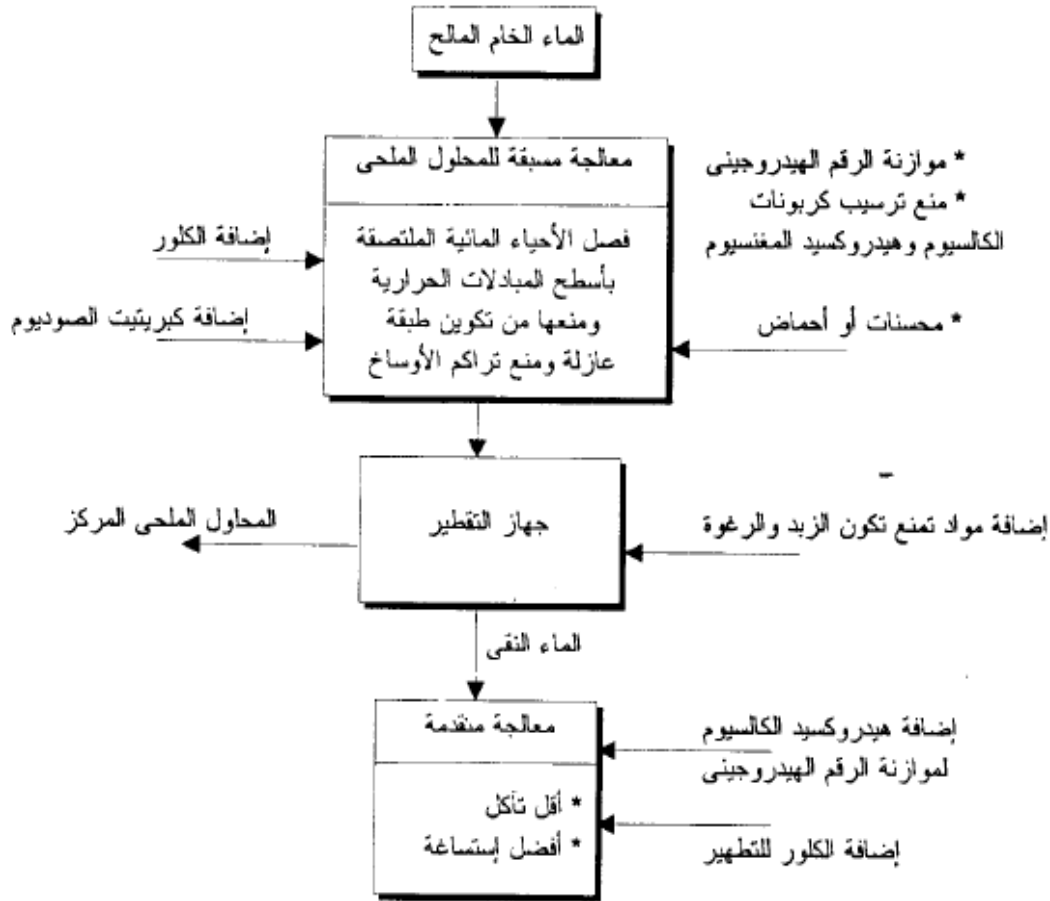
١. التخلص من الجراثيم والكائنات الحية الدقيقة الضارة الموجودة في الماء الخام من بكتيريا وفيروسات وبروتوزوا وغيرها.
٢. التخلص من المواد الصلبة غير المتطايرة التي يمكن تواجدها في الماء الخام مثل الغازات الذائبة كغاز ثاني أكسيد الكربون والأمونيا (النشادر)

ومن محددات هذه الطريقة الترسبات والتي تحد من أقصى درجة حرارة يمكن تحقيقها. ومن المواد الكيميائية التي تزيد من الترسبات كبريتات الكالسيوم (الجبس)، والكربونات، والهيدروكسيد وهذه الترسبات الحادثة على أسطح الغلايات الحرارية تعوق أداء الوحدات وتهدر الطاقة وربما يتم إغلاق المحطة ليتسنى إزالتها.

وطريقة التقطير تعتمد أساساً على التغير في حالة المادة، وعادة يحتاج إلى مبادلات (غلايات) حرارية، أحدهما لتبخير الماء الخام لبخار، والآخر ليساعد البخار على التكثيف. ويوضح الشكل (٥-٤) وحدة التقطير التقليدية، كما يوضح الشكل رقم (٥-٥) خطوات أسلوب التقطير الحراري التقليدي وتراكم المواد الصلبة على أسطح المبادلات الحرارية لتكون الترسبات ومن هذه الترسبات:-

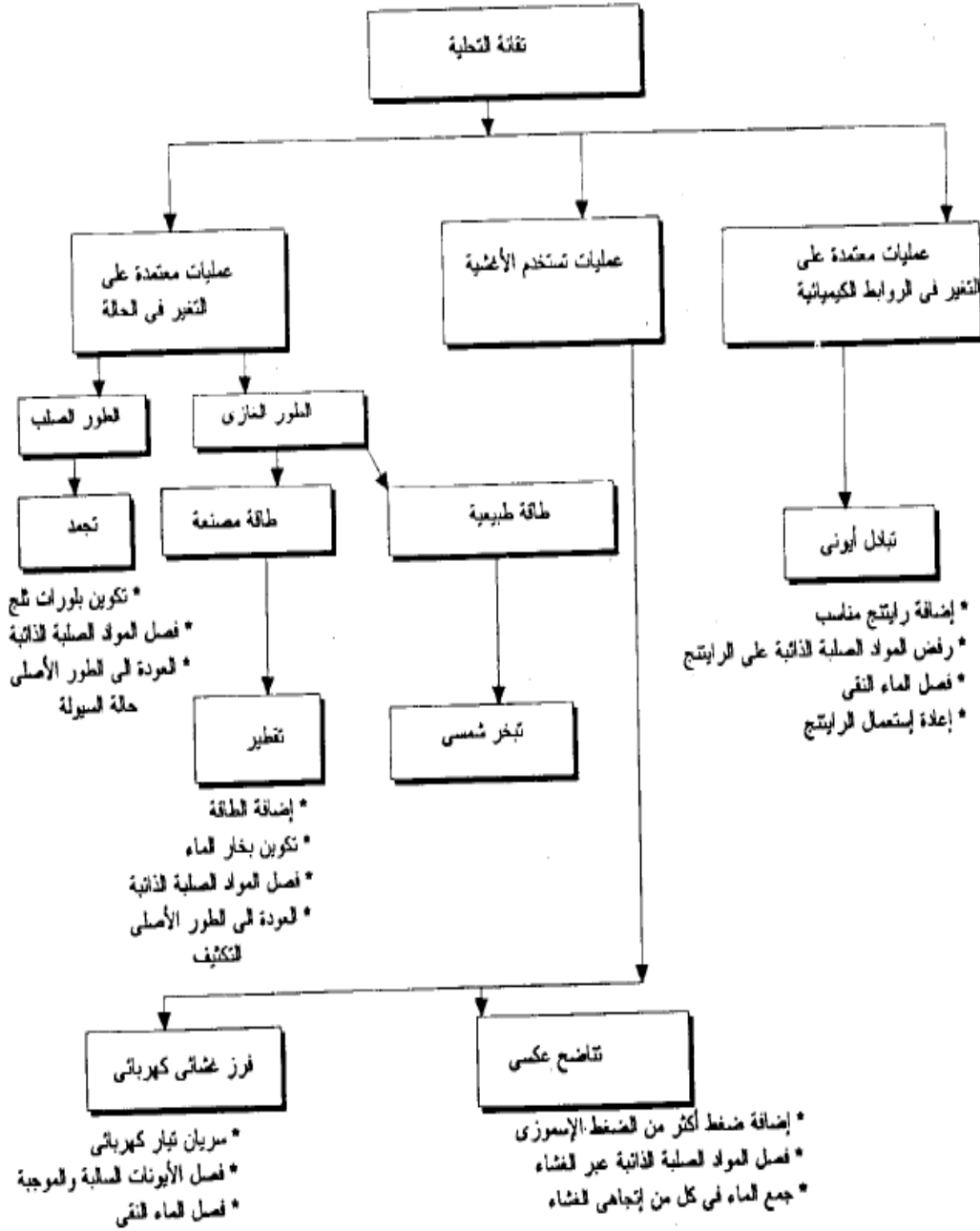


شكل رقم (٥-٤) وحدة تحلية مياه البحار بطريقة التقطير الحراري التقليدي



شكل رقم (٥ - ٥) خطوات أسلوب التقطير الحراري التقليدي

١. ترسبات تبلور متصلدة، Hard crystalline وتلتصق بأسطح المبادلات الحرارية . وهذا النوع يمكن أن التهيئ بطرق طبيعية مثل الانحناؤ والحفر
 ٢. مترسبات تنتج من محلول الأملاح والتي تتناقص ذوبانيتها مع درجة الحرارة.
 ٣. ترسبات بلورية كثيفة وتكون متحددة مترابطة بصورة جيدة بسطح المعدن .
- وتوجد أنماط عديدة من طرق التقطير التي تزيد فيها وحدات التقطير، ويتم غلبا الماء في الوحدة الأولى وتحت ضغط عالٍ إلى أن يتد مالتبخر في الوحدة الأخيرة تحت الضغط العادي وببينا الشكل رقم (٥ - ٦)
- مخطط عام لوحدة التقطير والمعالجات المبدئية المطلوبة



شكل رقم (٥ - ٦) مخطط عام لوحدات التقطير والمعالجات المبدئية

٥ - ٣ - ٤ تحلية مياه البحار باستخدام الطاقة الشمسية Solar Distillation

ومعظم طرق التقطير التقليدية تستهلك الطاقة المستمدة من الوقود والكهرباء لعملها، غير أن الطاقة الشمسية يمكن أن تستغل من أجهزة التقطير رغم أنها تعتبر طاقة من درجة أقل. ومن مميزات نظام التقطير باستخدام الطاقة الشمسية مايلي:

١. هو نظام مبسط
٢. معظم القوى العاملة والمواد المستخدمة في وحدات التقطير الشمسي يمكن ان تكون محلية
٣. معظم أعمال التشغيل والصيانة والإصلاح يمكن أن يتم بعمال غير مهرة

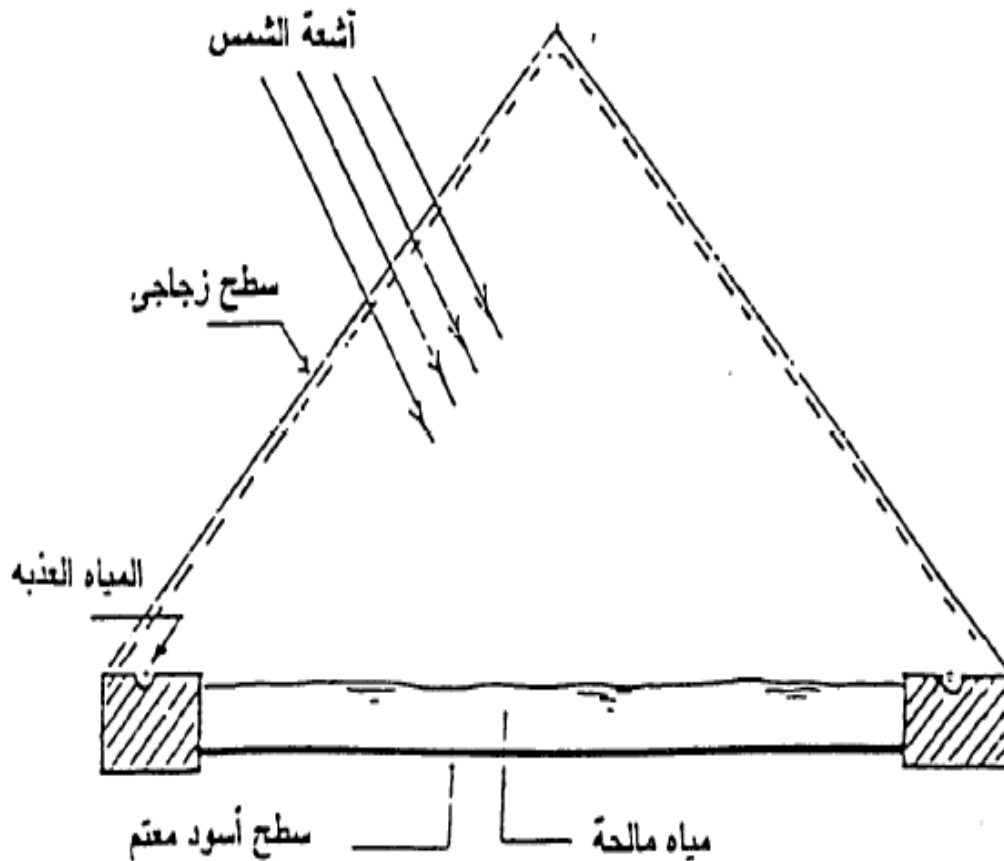
جهاز التقطير عباره عن حوض محكم مصنوع من الفولاذ المجلفن

وعلى

الرغم أن الطاقة الشمسية لا محدود ومستمر ومتجددة غير أن تكلفة إنشاء الوحدة تبا هظة مما يعوق استخدامها طويلاً رقيقة، بالإضافة إلى عدم الحصول على الطاقة الشمسية على مدار اليوم واعتماد هذه الطاقة على عوامل الطقس والمناخ السائد زيادة على ذلك أثر تغير الموسم عليها.

يتكون هذا النظام (Solar Distillation) من مجموعة من الاهرامات الزجاجية كما هو موضح بالشكل رقم (٥ - ٧) وعند سقوط أشعة الشمس على السطح الزجاجي تتزايد الحرارة وتتبخر المياه على الجدران.

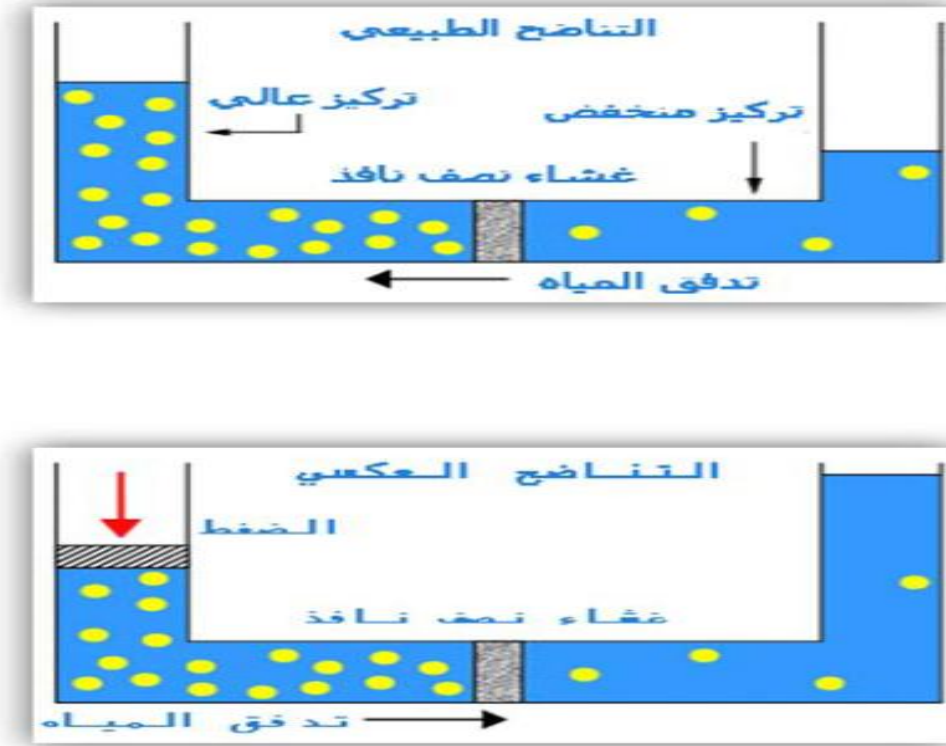
وتتميز هذه الطريقة بأنها تعتمد على الطاقة الشمسية النظيفة المتجددة (لاتقنى) والرخيصة. وهي تصلح في البلاد الحارة المشمسة، وفي المجتمعات الصغيرة المجاورة للسواحل والبحار. وبالطبع لا تعمل هذه المحطة ليلاً ولذلك فإن تطويرها وإجراء مزيد من الأبحاث عليها هو أمر مطلوب.



شكل رقم (٥ - ٧) تفاصيل وحدة التقطير الشمسي

٥ - ٣ - ٥ التحلية بطريقة التناضح العكسي

تعتمد فكرة التناضح العكسي (Reverse Osmosis) على ضغط المياه داخل أغشية سليولوزية تحت ضغط ٣٠ جو فيتم حجز الأملاح داخل الأغشية بينما تخرج المياه النقية من الخارج، كما هو موضح بالشكل رقم (٥ - ٨). ويمكن بهذه الطريقة حجز ١٠٠% من الملوثات والبكتيريا والفيروسات ويفضل استخدام هذه الطريقة مع مياه الآبار لأحتوائها على نسبة قليلة من الأملاح علما بأن مياه الآبار تحتاج في بعض الحالات إلى عملية تنقية (علاوة على التحلية) لإزالة الشوائب العالقة بها.



شكل رقم (٥ - ٨) طريقة التناضح العكسي

٥ - ٣ - ٥ مفهوم التناضح العكسي وتحلية المياه

- التناضح هو قوة فيزيائية ووزعة طبيعية للمياه مع تركيز عالٍ للذرات الذائبة معينة حيث تتحرك خلال الغشاء نصف نافذ Semi-permeable membrane إلى المنطقة مياه ذات تركيز منخفض بالذرات الذائبة.
- سوف تعمل المياه على إيجاد توازن على جهتي الغشاء أي بمعنى آخر أن المياه على طرفي الغشاء سوف تصبح ذات تركيز واحد للذرات الذائبة.
- إن عملية التناضح العكسي تستلزم دفع المياه بواسطة ضغط مرتفع يسمح لها بتخطي الغشاء باتجاه عكس ما هو حاصل في الحياة الطبيعية والذي يؤدي إلى نفاذ المياه النقية عبر الغشاء وتحتصر بذلك الذرات المالحه في منطقة ملوحة عالية.

- التحلية هي عملية فصل تستعمل خفض نسبة الأملاح الذائبة في المياه المالحة إلى مستوى تنصب مع هذه المياه قابلة للاستعمال والشرب.

- في المناطق الجغرافية التي تفتقر إلى المصادر الطبيعية للمياه النقية والصالحة للشرب مثلاً لأنهار، الينابيع والسيول، تعتمد المجتمعات الموجودة على أنظمة تحلية المياه لأنها مصدر

1950

موثوق لا ينضب للمياه هو لا سيما مع بداية العام

ميلادية الذي شهد انطلاق أنظمة التحلية بأسعار اقتصادية وتقنيات مبسطة تعمل في شتات الظروف البيئية.

وقد تم تحديد الأملاح الذائبة في المياه المحلاة كنسبة

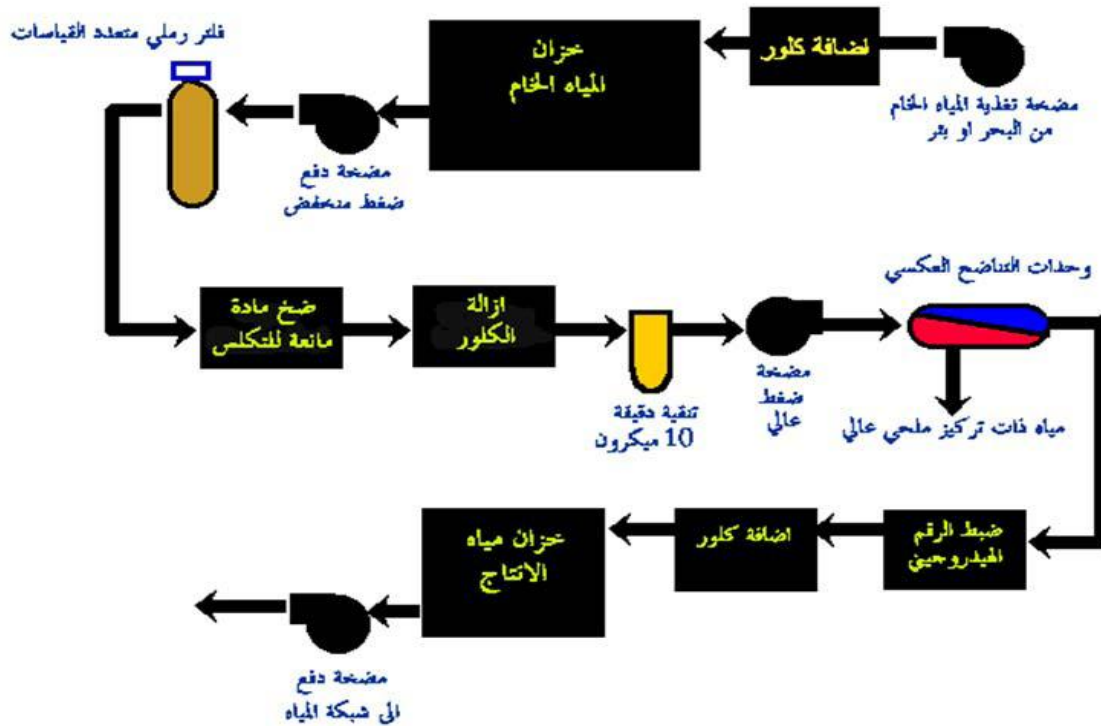
حوالي ٥٠٠ جزء بالمليون لتكون النسبة المسموح بها دولياً للمياه لجميع الاستعمالات المنزلية، الصناعية والزراعية.

والشكر رقم (٥)

(٩)

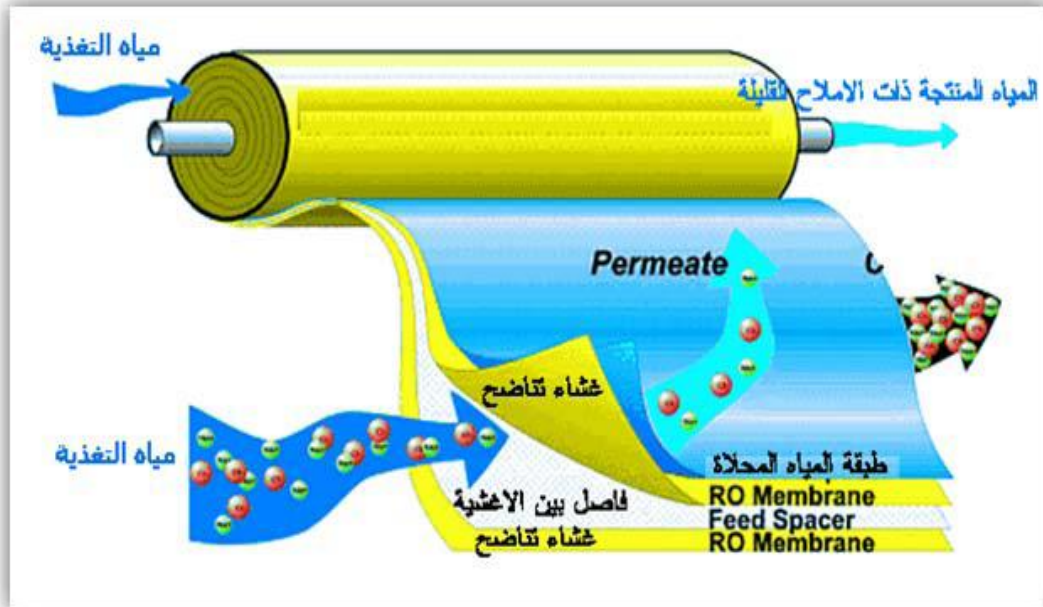
يوضح المراحل الأساسية التي تمر بها المياه الخام خلال العملية التناضحية العكسية أن الشكر رقم (٥) -

(١٠) يوضح عملية الفصل بواسطة الأغشية



شكر رقم (٥ - ٩) رسم توضيحي للمراحل الأساسية التي تمر بها المياه الخام خلال العملية

المعالجة بالتناضح العكسي



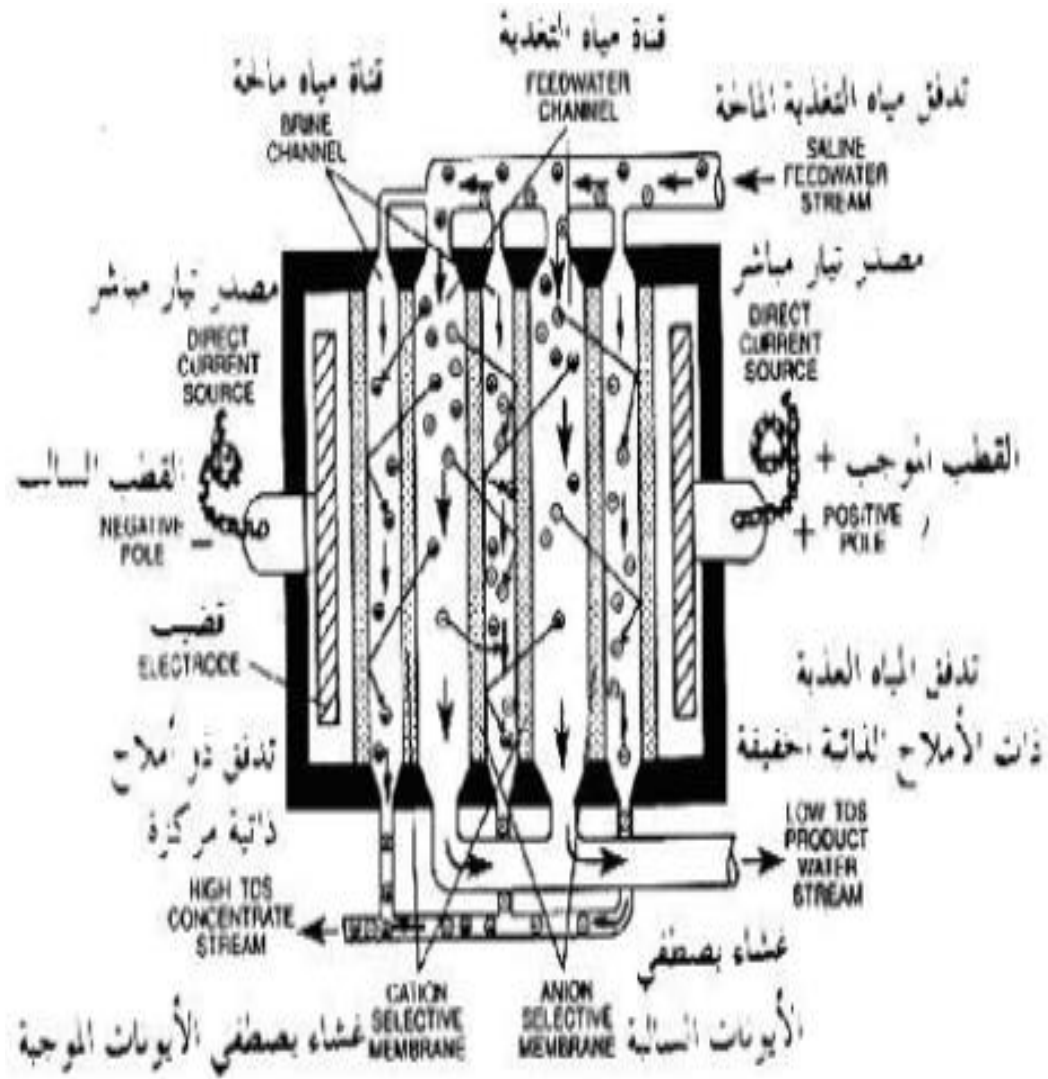
شكل رقم (٥ - ١٠) يوضح عملية الفصل بواسطة الأغشية

٥ - ٣ - ٦ التبادل الأيوني لإزالة الأملاح من مياه البحار

تستخدم طريقة التبادل الأيوني (ion exchange) للإزالة الكلية للأملاح من المياه. هذا النظام الثلاثيني تم هذا القرن لمعالجة المياه في غلايات الضغط العالي، والتي تحتاج إلى معالجة. اعخالتمامنا لأملحوتعرفهذالطريقة بإزالة المعادن بنسبة إلى أن هاتزال لمحاليل الكهربية التي، إلى حد كبير - لها أصل معدني، وتستخدم هذه الطريقة بشكلها المألوف مواد كيميائية تتساو بتقريباً كمية الأملاح المنزلية . لهذا يمكن لهذه الطريقة منافسة طريقة إزالة الملوحة الأخرى فقط في حالاتها إذا احتوت المياه على تركيز تصغير نسبياً من الأملاح . وطرق التبادل الأيوني لها أهمية في الحالات التي تحتاج إلى المياه ذات تركيز تنضيلة جداً من الأملاح وموصلة كهربائياً، مثل صناعة صمامات التليفزيون .

٥ - ٣ - ٧ تحلية مياه البحر بطريقة التقطير بإعادة ضغط البخار لإزالة الأملاح

تعتمد كل طرق التقطير على الحقيقة المؤكدة أن الماء والغازات الذائبة فيها قابلة للتطاير دون الأملاح . أما إذا تمت عملية التقطير عند درجات حرارة أعلى من ٣٠٠°م فإنهمنا المتوقعة تطاير الأملاح أيضاً . وعلى الرغم من إمكانية هذا الطريق للتقطير فإنها لا تعتبر عملية في المرحلة الراهنة من التكنولوجيا الحديثة نظراً لارتفاع ضغط بخار الماء المغلي (steam) بالإضافة إلى المشاكل المتعلقة بالآكل المصاحبة، ومن الناحية العملية لكل عمليات التقطير يمكن القول بأنها التسخين المستمر للماء المالح، يتبخر الماء فقط تاركاً الملح خلفه، ويتكثف البخار الناتج نحصل على ماء عذيق .



شكل رقم (٥- ١٢) تحرك الأيونات في عملية الديليزة الكهربائية

References

1. Water treatment plant operation (California Department of Health Services Office of Drinking water Third Edition ١٩٩٥.
2. Environmental protection Agency EPA
3. Manuals of water treatment plants at Fayoum Governorate
٤. خلفية علمية عن تنقية وتوزيع مياه الشرب وتجميع ومعالجة الصرف الصحي USAID/Egypt
٥. كود الشروط الفنية لأعمال التشغيل والصيانة لمحطات تنقية مياه الشرب وروافعها وشبكاتهما وكذلك شبكات ومحطات الرفع والمعالجة لمياه الصرف الصحي بمصر.

المراجع

• تم الإعداد بمشاركة المشروع الألماني GIZ

• و مشاركة السادة :-

- د/ سناء أحمد الإله شركة مياه الشرب والصرف الصحى بالفيوم
- د/ شعبان محمد على شركة مياه الشرب والصرف الصحى بالفيوم
- د/ حمدى عطيه مشالى شركة مياه الشرب والصرف الصحى بالغربية
- د/ سعيد أحمد عباس شركة مياه الشرب والصرف الصحى بالغربية
- د/ عبدالحفيظ السحيمي شركة مياه الشرب بالقاهرة الكبرى
- د/ مى صادق شركة مياه الشرب بالقاهرة الكبرى