



USAID | EGYPT
FROM THE AMERICAN PEOPLE



دليل تدريب المدربين على الإستخدام الأمثل للكيماويات لشركات مياه الشرب و الصرف الصحي بمصر

مارس ٢٠١١



**دليل تدريب المدربين
على الإستخدام الأمثل للكيماويات
لشركات مياه الشرب و الصرف الصحي بمصر**

مشروع دعم قطاع مياه الشرب والصرف الصحي
ممول من الوكالة الأمريكية للتنمية الدولية

" " USAID
" "

.

.

.

:

.

.

.

:()

.

.

:

.(-)

-

-
-
-
-
-
-



■

:

-
-
-
-
-
-
-
-
-
-
-
-
-
-
-

:

-
-
-
-()
-
-
-
-
-
-
-
-
-
-
-

- (Jar test)
-

:

-
-
-
-
-

:

-
-
-
-
-
-
-

() :

-
-

الفصل الأول

تطهير المياه

■
■

■

■

■

■

■

■

■

●

●

●

●

●

●

●

Waterborne

:

diseases

.

.

:

()

.

.

:

.

.

.

.

- :

· ·
· ·
· ·
· ·

·

·

·

·

·

(wwss)

()

.

:

.

. .

/ . ° / .)

(°

.

.

.

° . -) .
/)

(
(

.

- :

-

-

()

.

.

o .

.

o

.

.

(° -)

.

(wwss)

- :

:

NaOCl ()
%

.

()
% - $\text{Ca}(\text{OCl})_2 \cdot 4\text{H}_2\text{O}$
.

.

()
 $\text{CaCl}_2\text{Ca}(\text{OH})_2$)
 $(\text{Ca}(\text{OCl})_2\text{Ca}(\text{OH})_2$
% .

:

.

:

- ١.
- ٢.
- ٣.

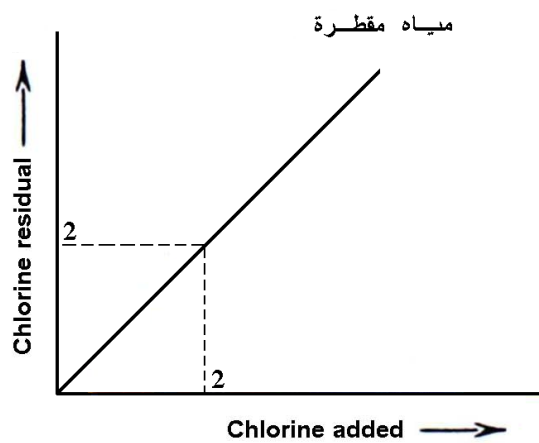
(-)

: .()

)

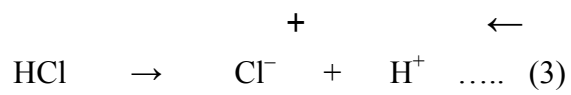
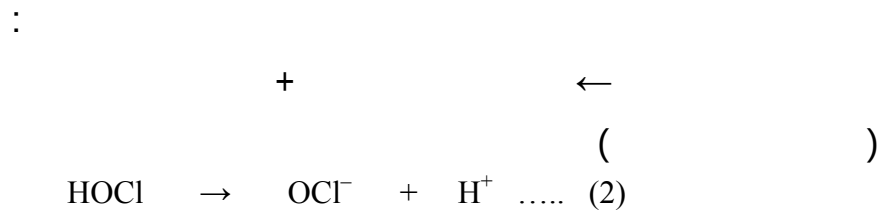
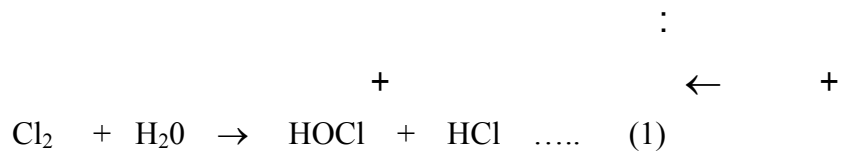
/

(/



(-)

- : _____



HOCl
()

OCl⁻
%
(-) .

(-)

HOCl	1
OCl –	1/100
NCI3	-
NHCl2	1/80
NH2CL	1/150

:pH

.(-)

:

:

.

+

:

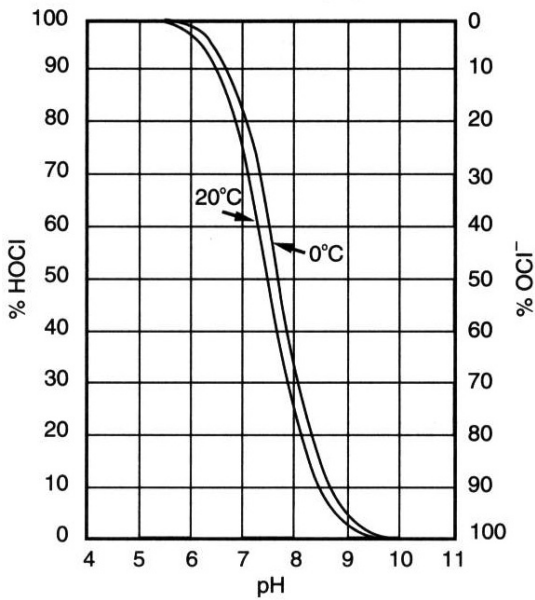
.

+

:

.

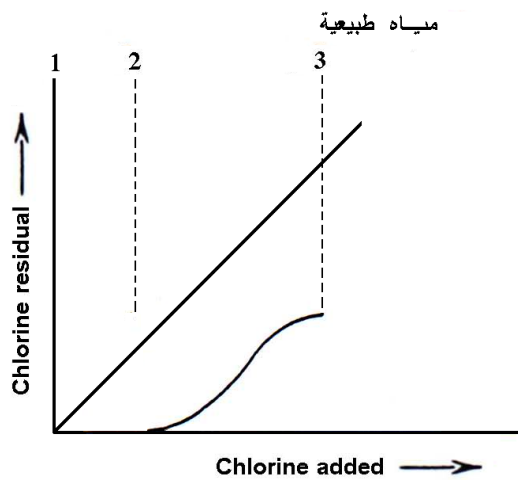
+



(-)

pH

.(-)



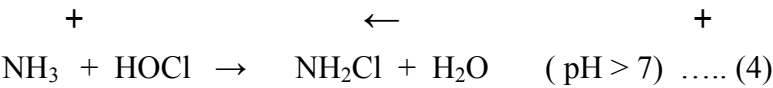
(-)

:

-

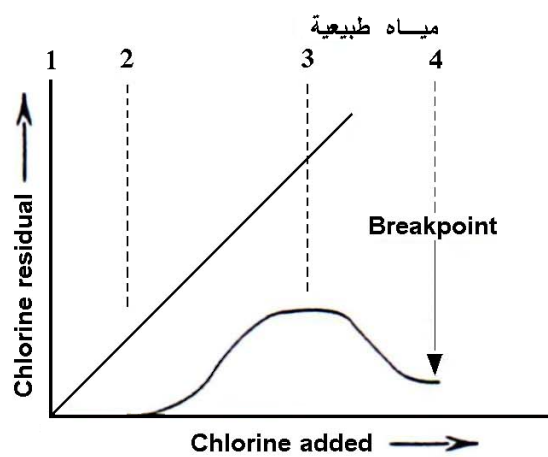
.

:



(-)

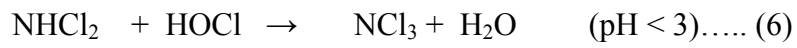
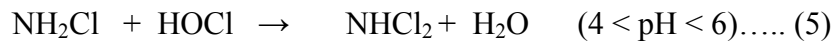
.



(-)

:

: NH3



pH

pH

· pH < pH <

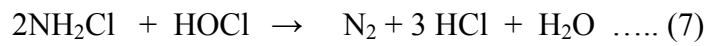
Amine organic

·

NH₃

NH₃

:



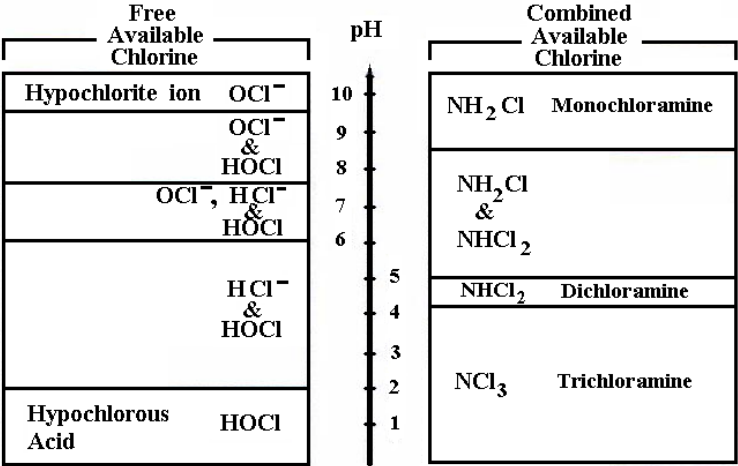
pH (-)

·

·

.(-)

·



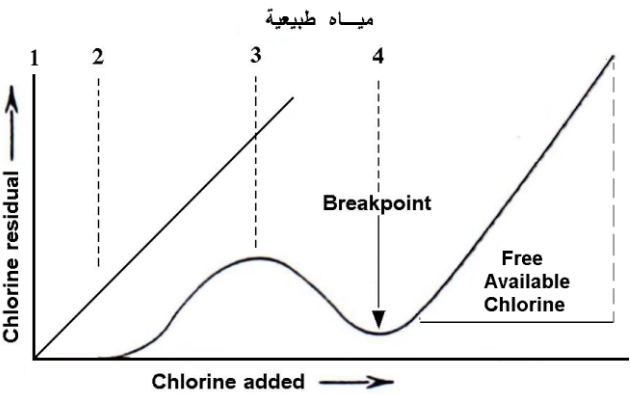
(-)

pH

" "

.(-)

. (+) % -



(-)

.(as THM) -

:

:

.

()

.

:()

.

.

:

()

Kill α C x T

.

.

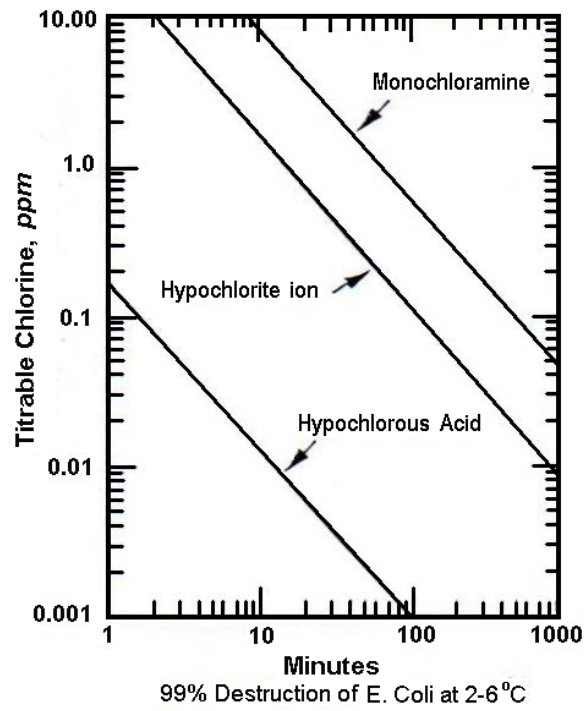
.

E-coli

(-)

o -

.



(-)

-) .OCl⁻ HOCl :
 (

pH

pH

.()

:

.

.

.

.

.

(Chloramination)

.

()

.

"Amoniators"

)

.

(

:

.

—

.

—

.

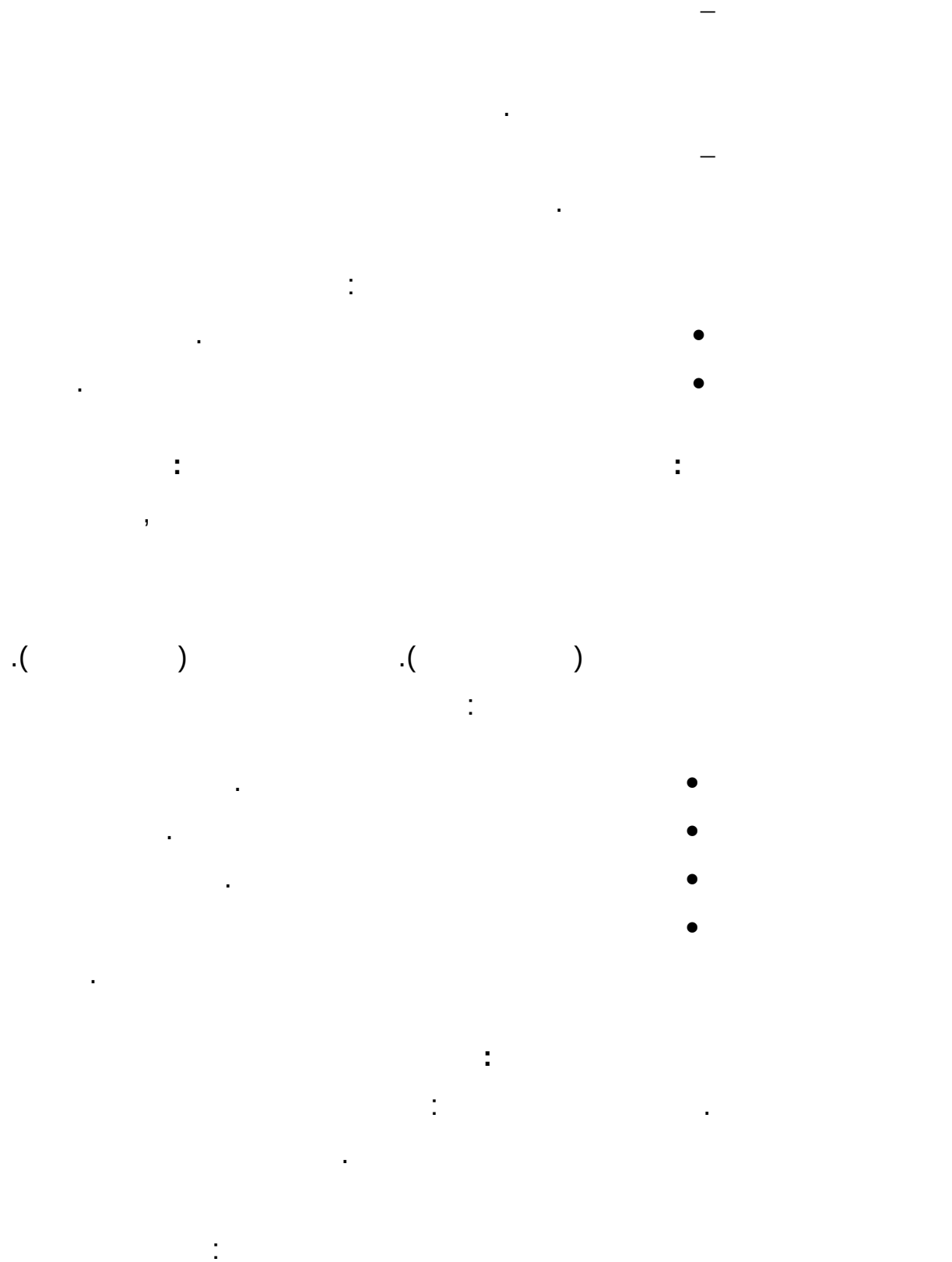
—

()

—

.

- :



(WWSS)

- :

.

.

:

"
.

"

.

()

.(/ .)

·
· _____ ·

+

.

- :

:

-

.

.

-

.

■

-

-

-

-

-

.

:Prechlorination -

.()

:

●

.

●

.

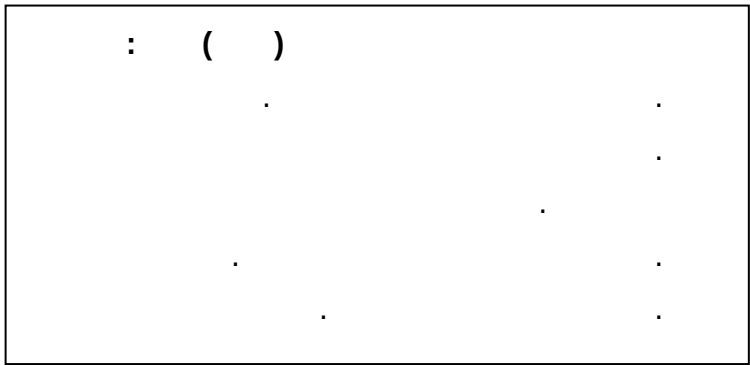


:Postchlorination

-

:Multiple Chlorination

-



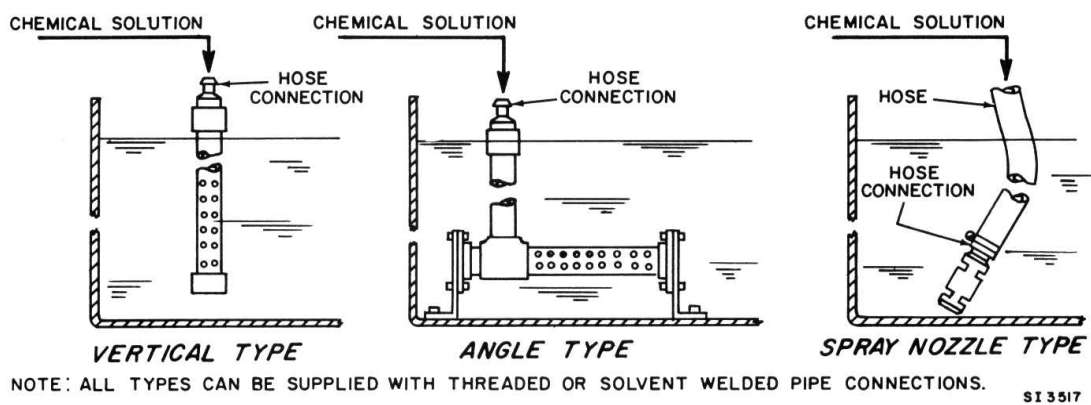
()

)

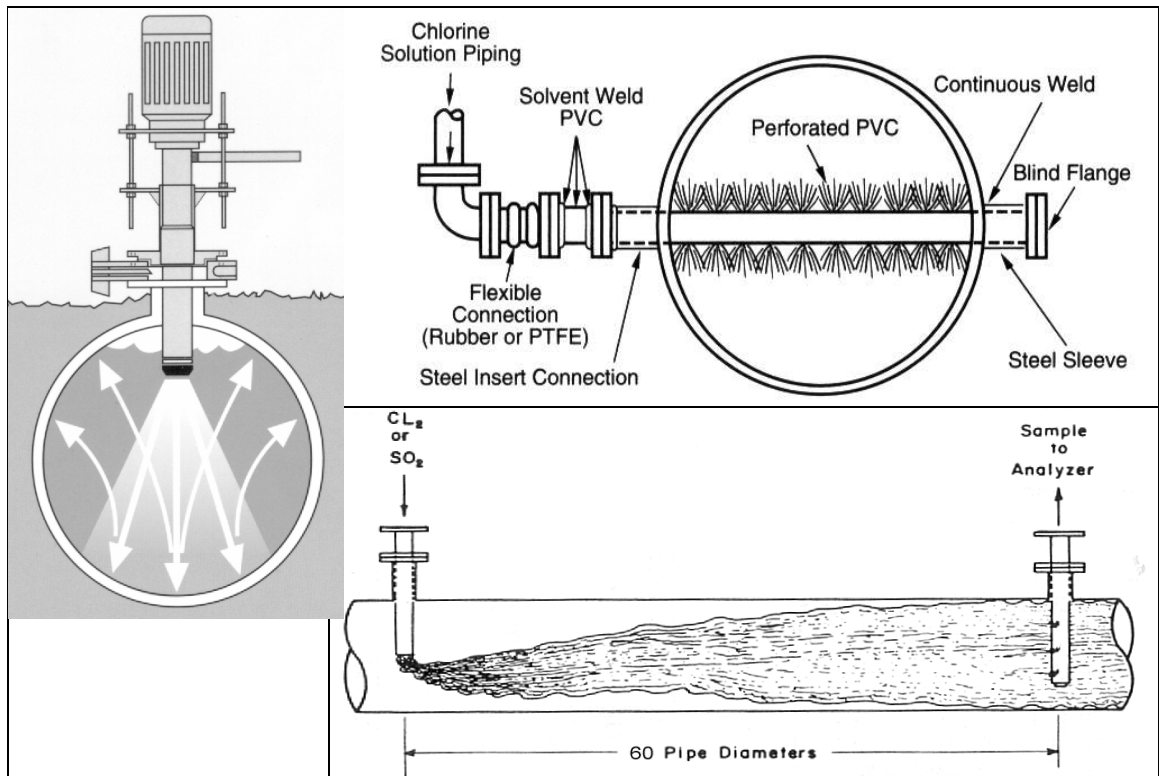
(

(-)

(-)



(-)



(-)

:

:Pre-chlorination

.

:Medium- chlorination

.

- :

:Post- chlorination

.

:

(v)

.

.

(wwss)

الفصل الثانى

عمليات الترويب والتنديف

•

-
-

/

•

■

•

5

•

■

•

■

•

■

•

•

•

1

()

" " (plankton)

(Heavy Silt)

" "

.

.

.

.

()

(Coagulation)

.(Flocs)

(Clump together)

.

.

()

"

"

/

▪ _____

.

()

.

—

(Al⁺⁺⁺, Fe⁺⁺⁺)

-

(Na⁻)

.(Ca⁺⁺)

●

●

•

•

●

●

●

●

/

■

()

■

■ ■

■

$$\left(\begin{array}{c} \text{ } \\ \text{ } \\ \text{ } \end{array} \right)$$

■

$$(\quad , \quad - \quad , \quad)$$

•

•

+

+

()

+

()

□

□

$$(\text{Ca(OH)}_2)$$

+

$$+ (\quad)$$

. "Jar test"

. -
(-)

(Conventional)

.
.
.

.

(Flocs)

.(Flocculation)

:

pH

•

• •

• •

•

•

•

•

•

•

(Dose)

•

—

.(Jar test)

•

(Jar test)

•

- :

.

()

.

" "

.

.

.

(-)

/

(-)

+	.	Al	
+	.	Ca	
+	.	C	
-	.	Cl	
+	.	Cu	
+	.	H	
-	.	I	
+	.	Fe	
+	.	Mg	
	.	Mn	
	.	N	
-	.	O	
+	.	K	
+	.	Na	
	.	S	
-	.	HCO ₃	
-	.	CO ₃	
-	.	OH	
-	.	NO ₃	
-	.	NO ₂	
-	.	PO ₄	
-	.	SiO ₃	
-	.	SO ₄	

.

+

=

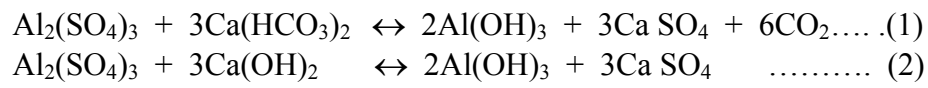
.()

=

.

=

:



.

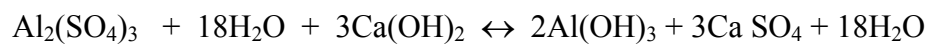
:



.

:()

:(-)



()

.

.

.

.

.

.

(/)

.

.

.

.

(-)

. /

(-)

/

		(/)	
.	,	(/)	
,	,	pH	
,		{NTU}	

.

:-

.

.

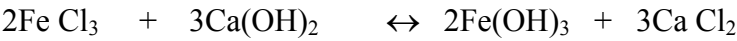
.

.

:

:()

:



- :

,

.

,

.

.

.

:

-

()

.Ca(OH)₂

.

.

.

:

-

.

(wwss)

- :

.

.

/ -

.

.

:

-

)

.

(

.

.

(WWSS)

·
/
,

·
· , -

·(ppm) / ()

() / ()
·(/)

()
:
°

: (°)
· ≡

:

(/)..
()

:

·(/)...

- :

:

.(/) ..

:

.(/)... ()

:

-)
() (...
()

.

.

- -
.
:

- :

!..

.

.

.

.

.

()

/ . ()
()

(wwss)

:()

(-)

:

:()

(× , ×)

)(

.(, ≡

:

.

.

.

.

.

.

.

.

.

.

(-)

.

:()

(-)

.

$$[\times , \times] \quad (-)$$
[illegible]

(Jar Test)

.

: /

Jar test	()	(
pH test		(
Turbidity test		(
Filterability test		(
Zeta potential test		(
Streaming Current test		(
Particle counting test		(

:() -

.() :()

(Optimum

doses)

:

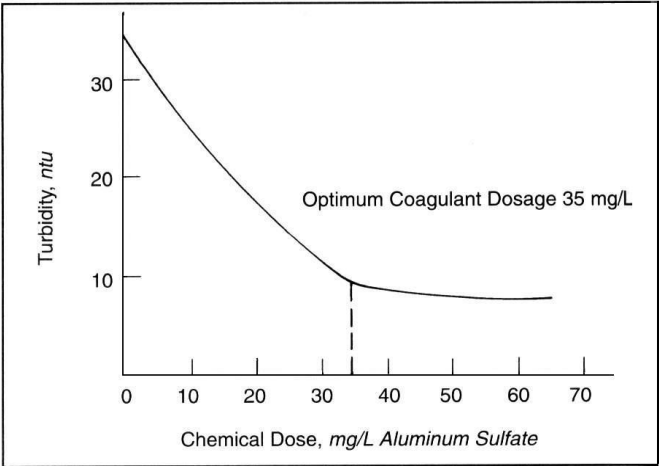
(AWWA) Manual M12 {Simplified procedures for Water Examination}

:

(-)

/

/



(-)

- :

:-

() , - ,

(,) , -

.

:-

)

(

.

.

:-

()

()

()

(Pilot Filter)

()

()

(wwss)

- :

)

.

(

:

•

.

•

.

.(Filterability index)

:

-

(Colloids)

.

.

- -)

(wwss)

(

.

(-)

.(ZP)

(-)

	-	+	
-	-	-	
-	-	-	
-	-	-	
-	-	-	

:(SCD)

-

(Electromotive Principle)

()

.

:

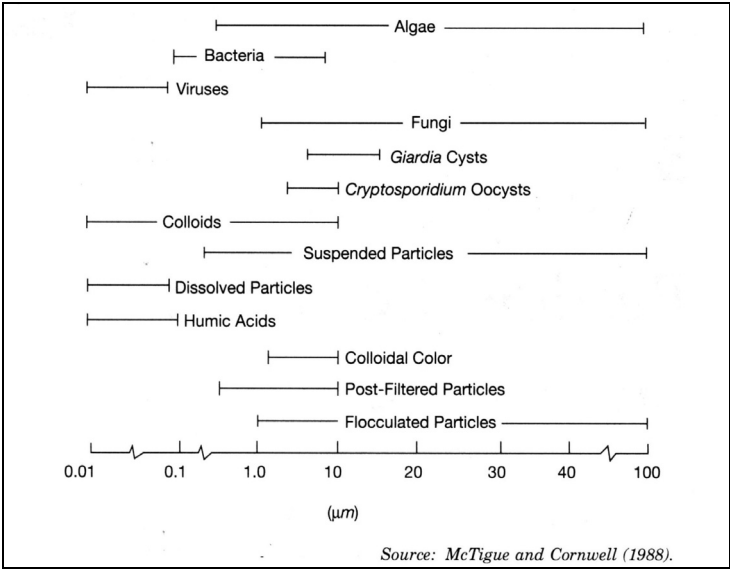
-

cysts

(Gyptosporidium)

(Guardia lamblia)

.(-)

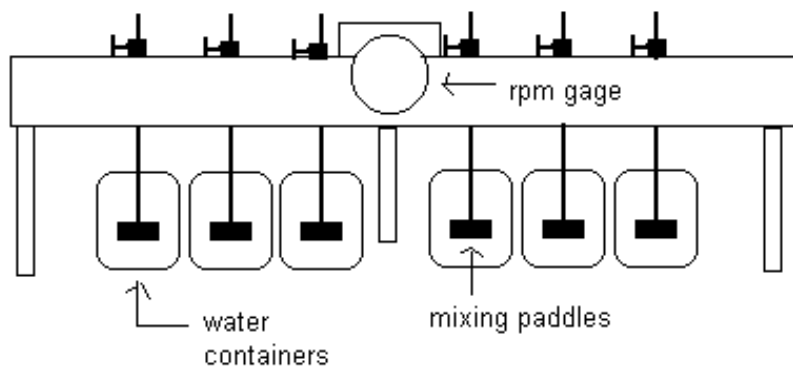


(-)

(-)

(Jar Test)

/ -
-) / - (-)
(
.



(-)

(Jar Test)

:()

.

.

- :

:

: -

(.) .

.() /

:

.

: -

(Al₂(SO₄)₃.18H₂O)

.() /

:

.(-)

(-)

{JAR Test}

/	/ ()		
-	/	/	.
-	/	/	
-	/	/	

■

(-)

:								
:	:					/ / :		
:()				()		:()		
:()								
:								
/	ppm							
	ppm							
:								
	/							
	NTU							
	/							
	pH							
	ppm							
:								
:								
	ppm							
	ppm							
	ppm							
	ppm							
	pH							
	NTU							
:								
()	ppm							
	ppm							
	ppm							

:ppm

•

•

□ □

□

□

•
•
•
•
•
•
•

-
-

•

•

•

•

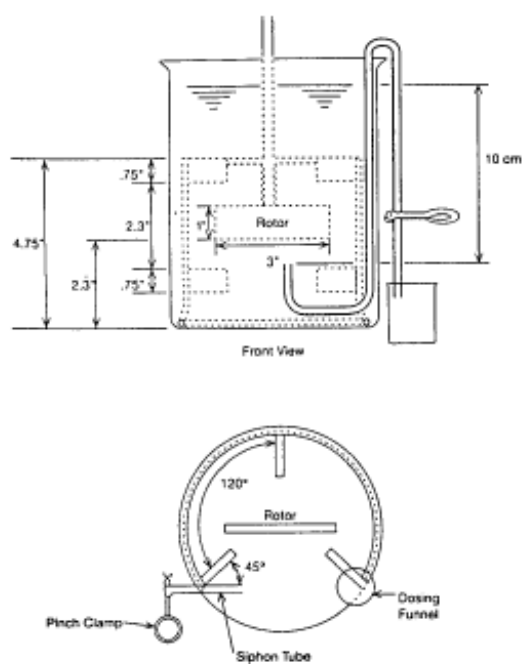
■

Gator Jar

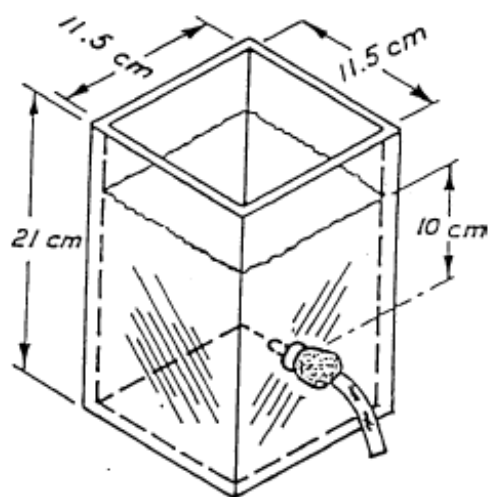
..

.(-)

Hudson Jar



(a) **Figure 1**
Hudson Jar



(b) **Figure 2**
Gator Jar

(-)

:Gradient Velocity (G)

-1

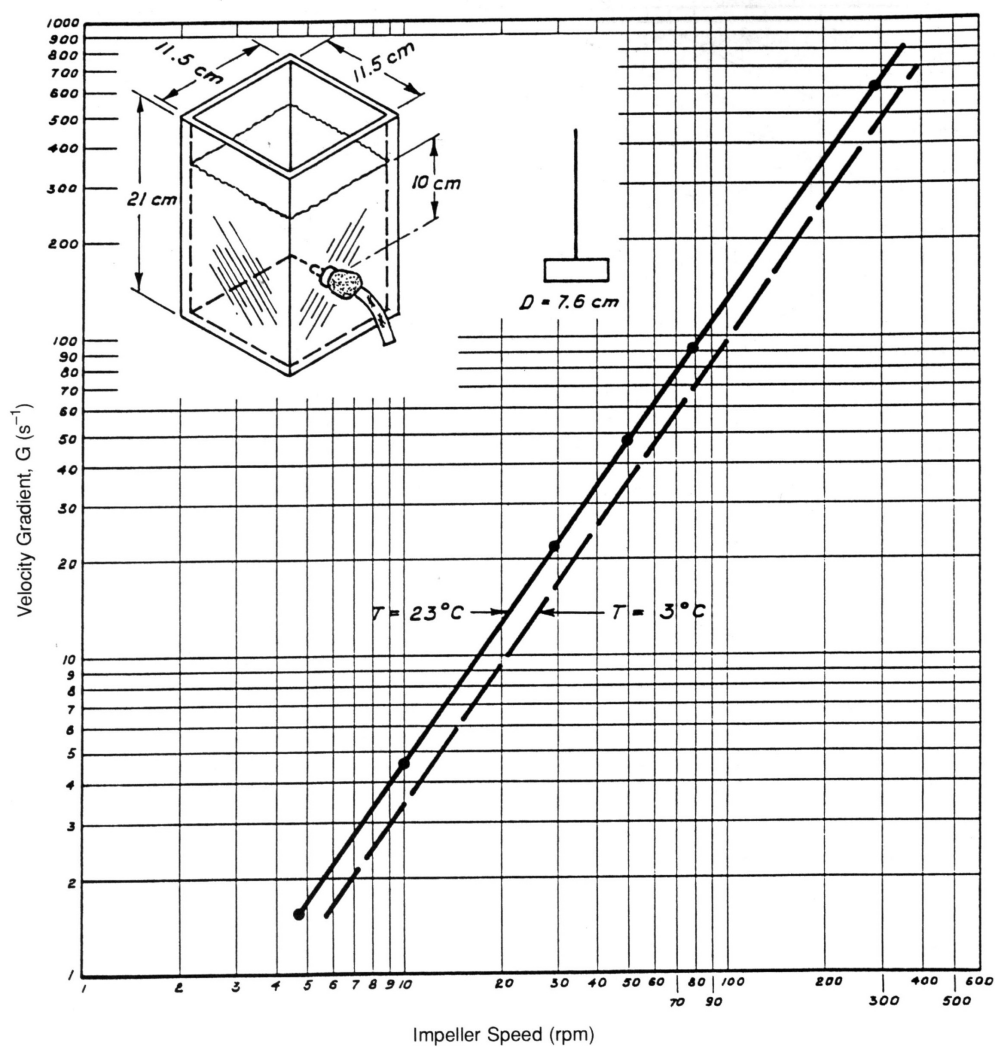
(G)

) /

.(rpm)

(

(-) (-)

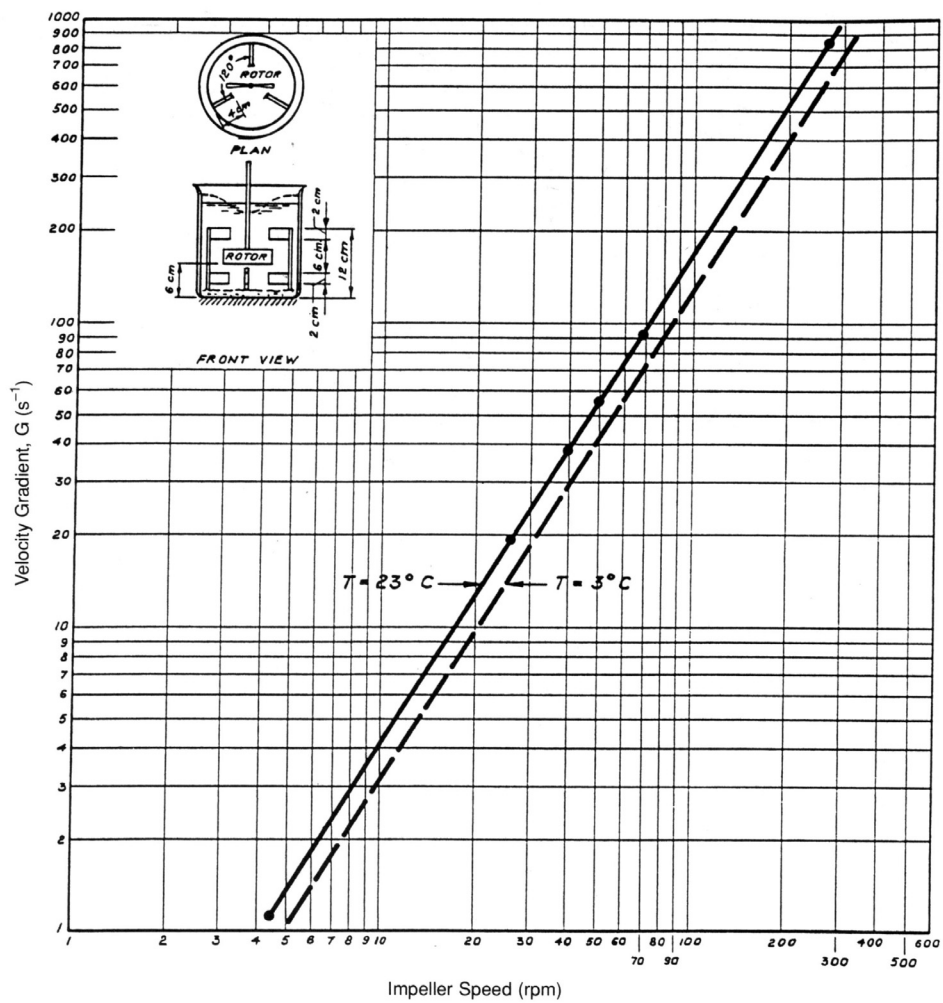


(-)

Gator Jar

G

(WWSS)



(-)

Hudson Jar

G

:Retention time

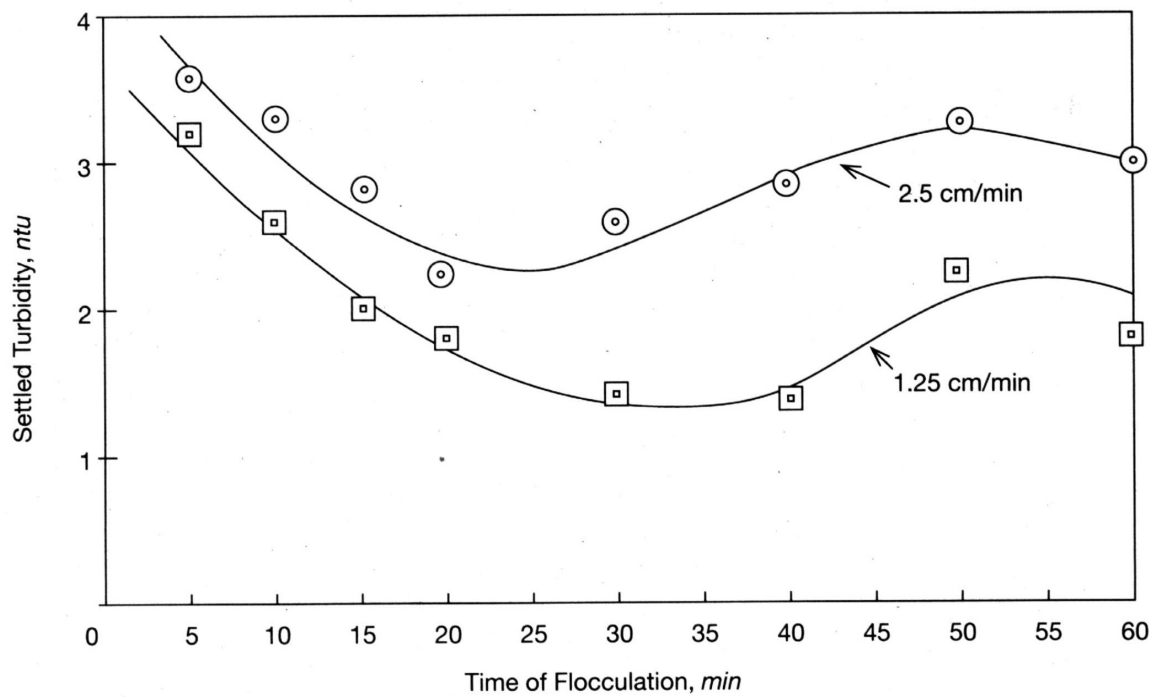
-۲

)

/

(

(-)

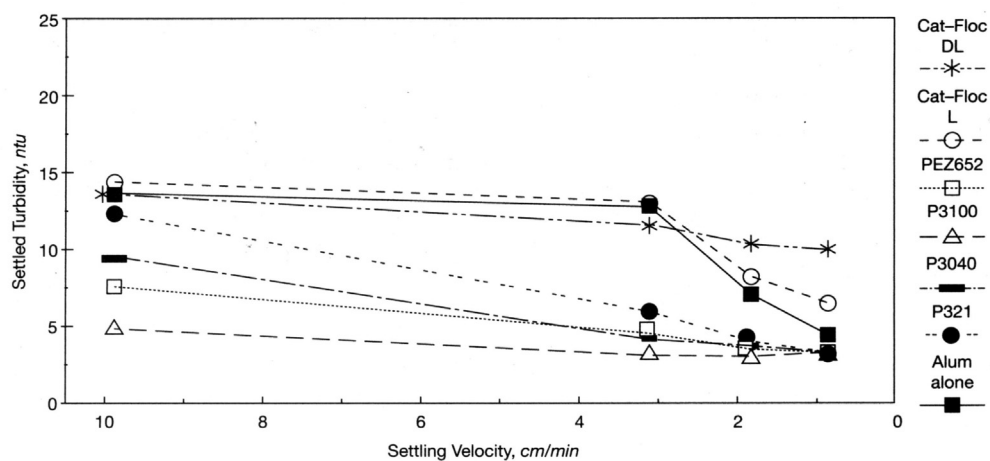


(-)

:Settling Time & Velocity

-۳

(-)



Test Conditions:

Alum = 25 mg/L
 Polymer = 1 mg/L
 pH Adjustment = Lime
 Rapid Mix = 14 s @ 400 1/s
 Flocculation = 14.7 min @ 18 1/s
 Raw Turbidity = 11.3 NTU
 Raw pH = 7.2
 Settled pH = 7.0

Source: *Environmental Engineering & Technology, Inc. (1989).*

(-)

(Surface

Loading Rate)

.(-)

(WWSS)

(-)

(/)	(/)	()
,	,	
,	,	
,	,	
,	,	,
,	,	

▪

.

▪

.

)

(

—

)

.(

.

.

/ : _____
]

[/

. / ,

.

:

.

.

:

: ±

Differential pressure flow meter or

Orifice plate

Velocity flow meter

Magnetic flow meter

Ultrasonic flow meter

:

•

•

•

•

.

.

:

:()

/

/

.

/

/

=

×

=

∴

+

)

.

(

=

———

×

=

∴

/

=

/

,

=

/

∴

/

,

×

=

/

,

=

:

/

,

∴

=

×

———

=

.

()

()

∴

.

,

≡

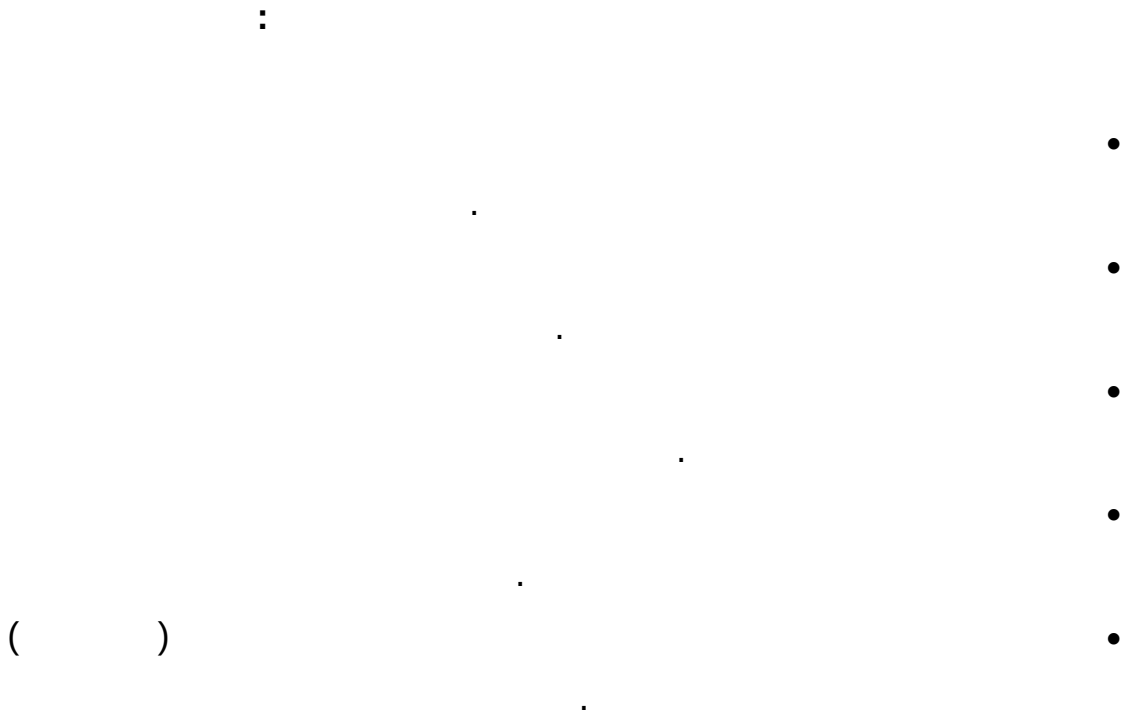
=

:

**

الفصل الثالث

المرشحات



()

- :

.

.

.

.

.

(WWSS)

:()

% ,

- :



.

.

.(.)

.

.

:

:

.

.

()

.

.

.

.

.

.

.

:

:

()

:

- :

:
: () .

.
.

.
.

.

:
: .

/

:

() .
()

.

(Q) .

(h)

: (S)

$$Q = K S \sqrt{2gh}$$

- :

.

.

:

:

:

.

:(/)

:

.

.

.

.

.

.

.(/)

.

:()

(/)

=

×

(/)

(wwss)

—

•

/

□

■

■

■

■

■

■

■

()

■ ■

■

■

■

$$\text{Al(OH)}_3$$

■

()

■

■

(WWSS)

•

•

■

■

■

—

•

—

—

$$\left(\begin{array}{c} \\ \end{array} \right)$$

$$\left(\begin{array}{c} \\ \end{array} \right)$$

.

:

:

$$\begin{array}{l} / \quad . \quad = \\ / \quad . \quad = \\ / \quad . \quad = \end{array}$$

-

-

-

$$. = \frac{\begin{array}{c} \times \\ . \end{array}}{\begin{array}{c} . \times . \end{array}} = \left(\begin{array}{c} \\ \end{array} \right)$$

.

الملحق الأول

محددات التشغيل

لمحطة تنقية مياه الشرب

	.		
:			
.			•
- ()			•
.(-)			
- ()	()		•
.(-)			
	.		•
			•
.	.		•
.	/ :		-
	.(....)		-
:			
)			•
	.(Jar Test		
.			•

(WWSS)

(WWSS)

	:	
.()		•
.()		•
.	Jar test	
)		•
.(		•
	.	

الملحق الثانى

المواصفات القياسية المصرية لسنة ٢٠٠٨
لكبريتات الألومنيوم (الشبة) المستعملة
فى تنقية مياه الشرب

()

. / /

() -
()

.()

. () -

/

/

/

)

(

. / -

% . /

% . /

/

(%)

%

- () :

:

.

:

.

/

-

-

:

_____ x =

:

=

=

(wwss)

: /
(-)

.

.

:

.

()

.

.

□

□

$$\text{---} \times \text{---} \times =$$

$$=$$

$$=$$

□
□

/

■

■

(/)

■

■

$$\left(\begin{array}{c} \cdot \\ \cdot \\ \cdot \end{array} \right)$$

(/)

■

%

•

•

■

.

.

.

..

.

.

.

.

:

:

x

——

x

——

x

=

:

=

=

.

(/)

:

/

:

——

/

/

:

.

.

■

■

■

■

■

()

.(

•

()

■

()

■

()

()

()

)

.() .

()

- .)

."

."

- .

:"_____ / /

()

()

- ١

- ٢

•

-۳

%

()

()

■

/

■

-

()

.

:

/

/

.(

/

% .	-
%	-
% .	-
% .	-
	-
% .	-
% .	-
% .	-

•

A

1

■

//

//

//

1



USAID
FROM THE AMERICAN PEOPLE

Egypt Water and Wastewater Sector Support Project

مشروع دعم قطاع مياه الشرب و الصرف الصحي فى مصر

:

:

•

▪

•

•

•

•

▪(

•

▪

•

▪

(

)

▪(

—

)

▪(

—

)

)

الإجراءات المتبعة (المنهجية)

- -
- -
- -
- -
- -

■
■

■

■

■

■

■

●

●

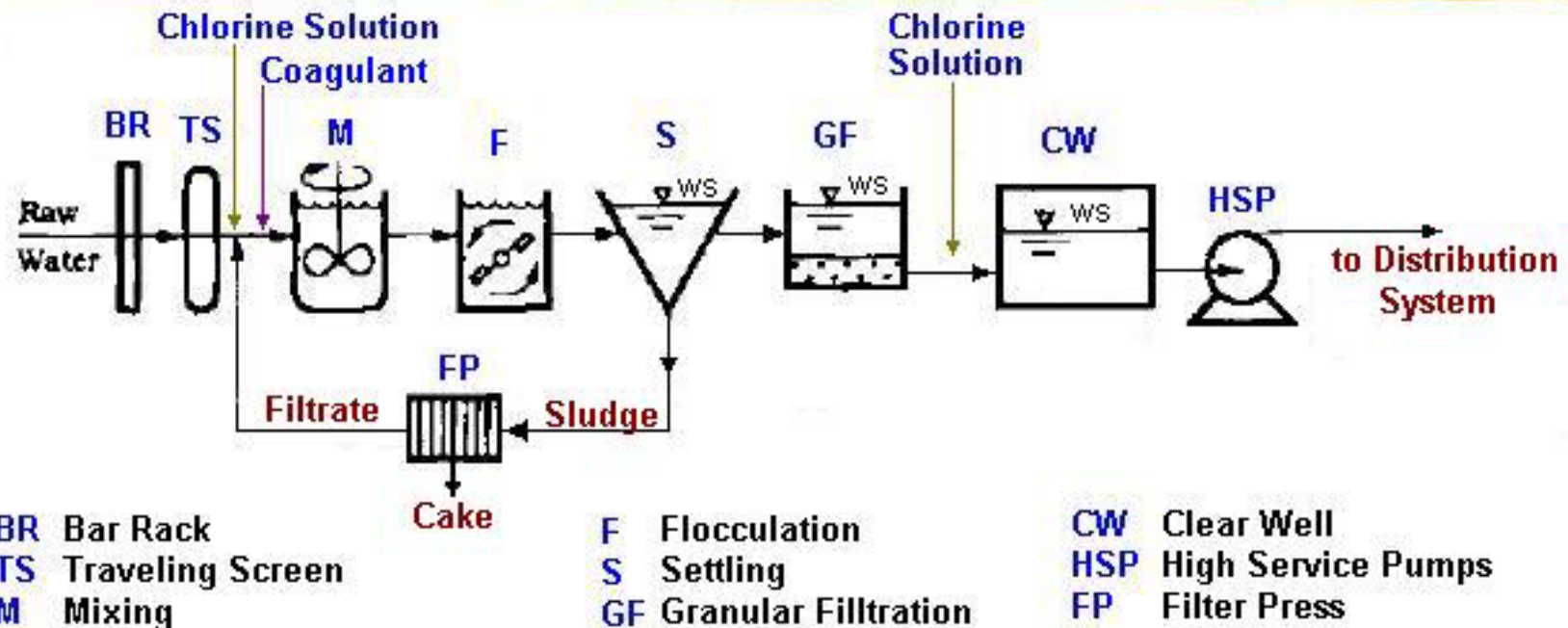
●

●

●



Treatment Processes



Screening → Pre-chlorination → Coagulation → Flocculation →
→ Sedimentation → Filtration → Post-chlorination

■
■

■
■

●

●

●

●

●

●

●

■

■

■

■

■

■

■

Waterborne diseases

▪
▪

▪
▪

▪

▪
▪

▪

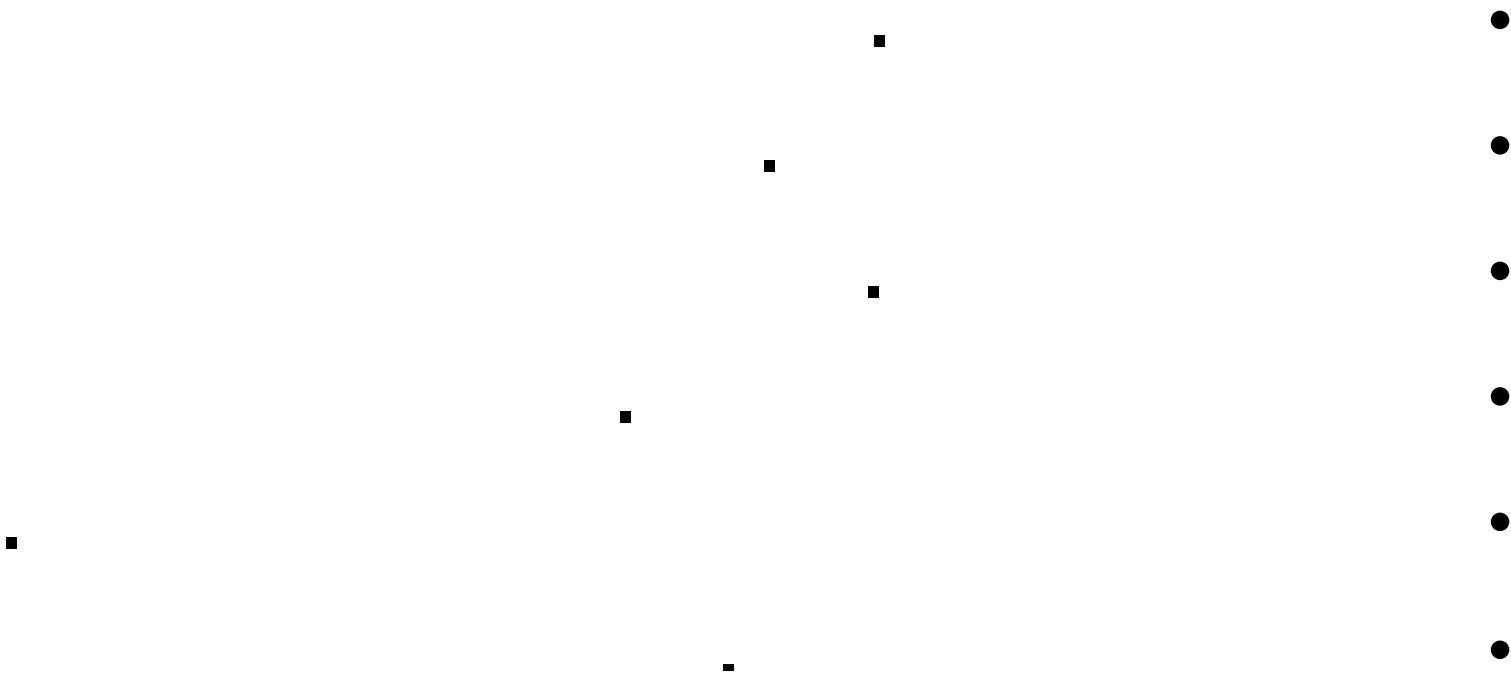
▪
▪

()

▪
▪

▪

▪



التطهير بالكلور

التطهير بالكحول

■

■

()

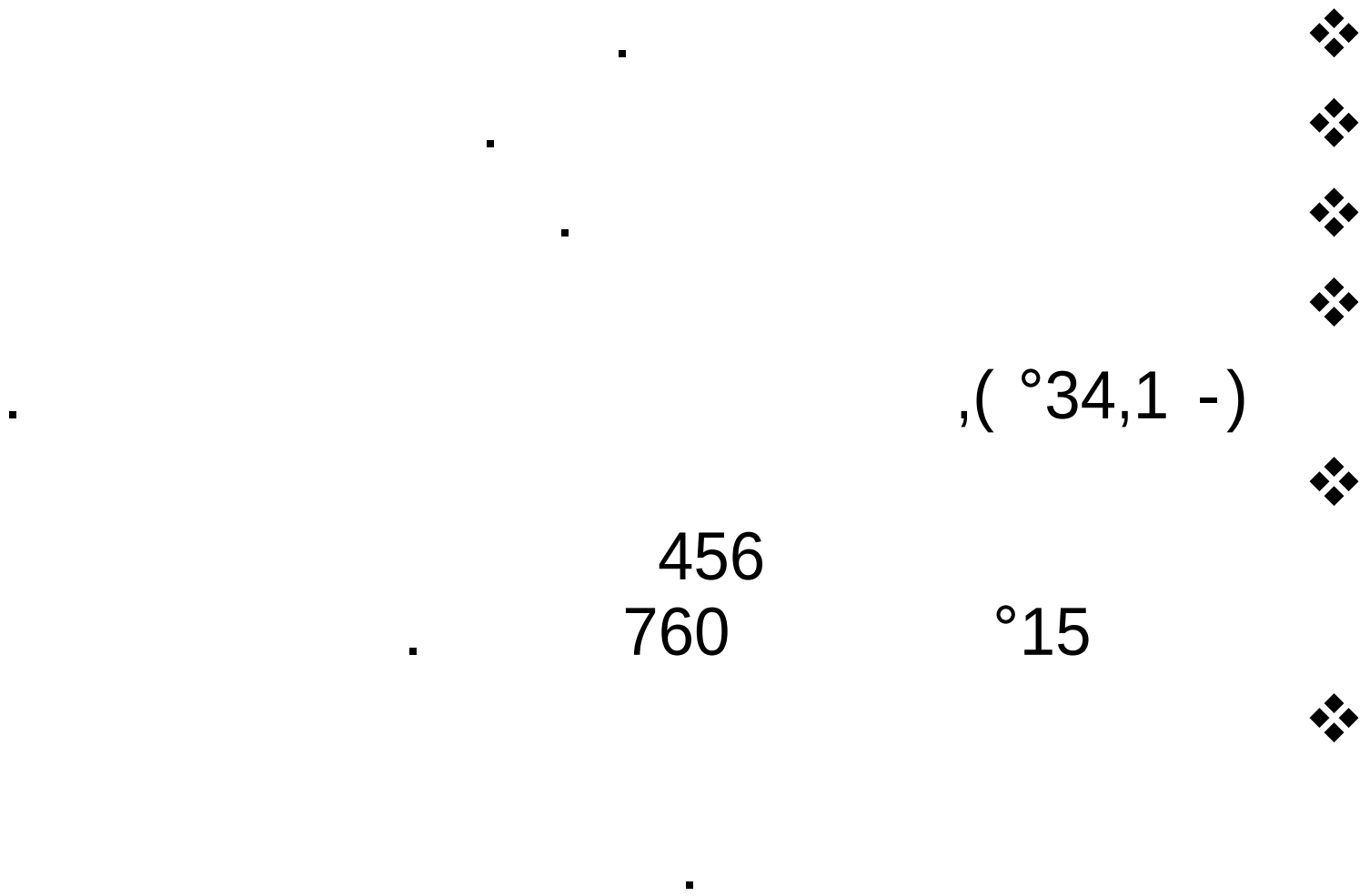
■

■

,

■
■

$$35.5 \cdot \left(\frac{2}{7} \right)^3 \cdot 15 \cdot 1$$



(°102-)

▪

مركبات الكلور

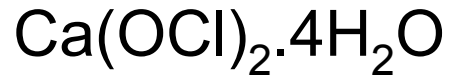
⋮ _____



()

%15

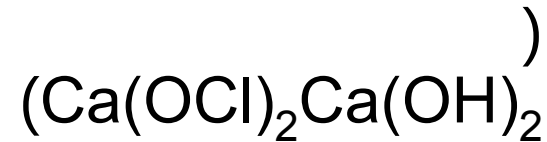
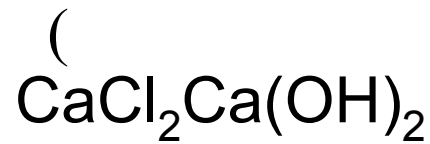
⋮ _____



()
70-60

-⋮ _____

-⋮ _____



%32

- :

.1

.

.2

.

.3

.

المناقشة

1 :

ج 1- أهم الطرق التي يتم بها تطهير المياه:



المناقشة

: 2

ج 2 : الشروط الواجب توافرها في المواد المطهرة هي:

1.

▪

2.

▪

3.

▪

4.

▪

5.

▪

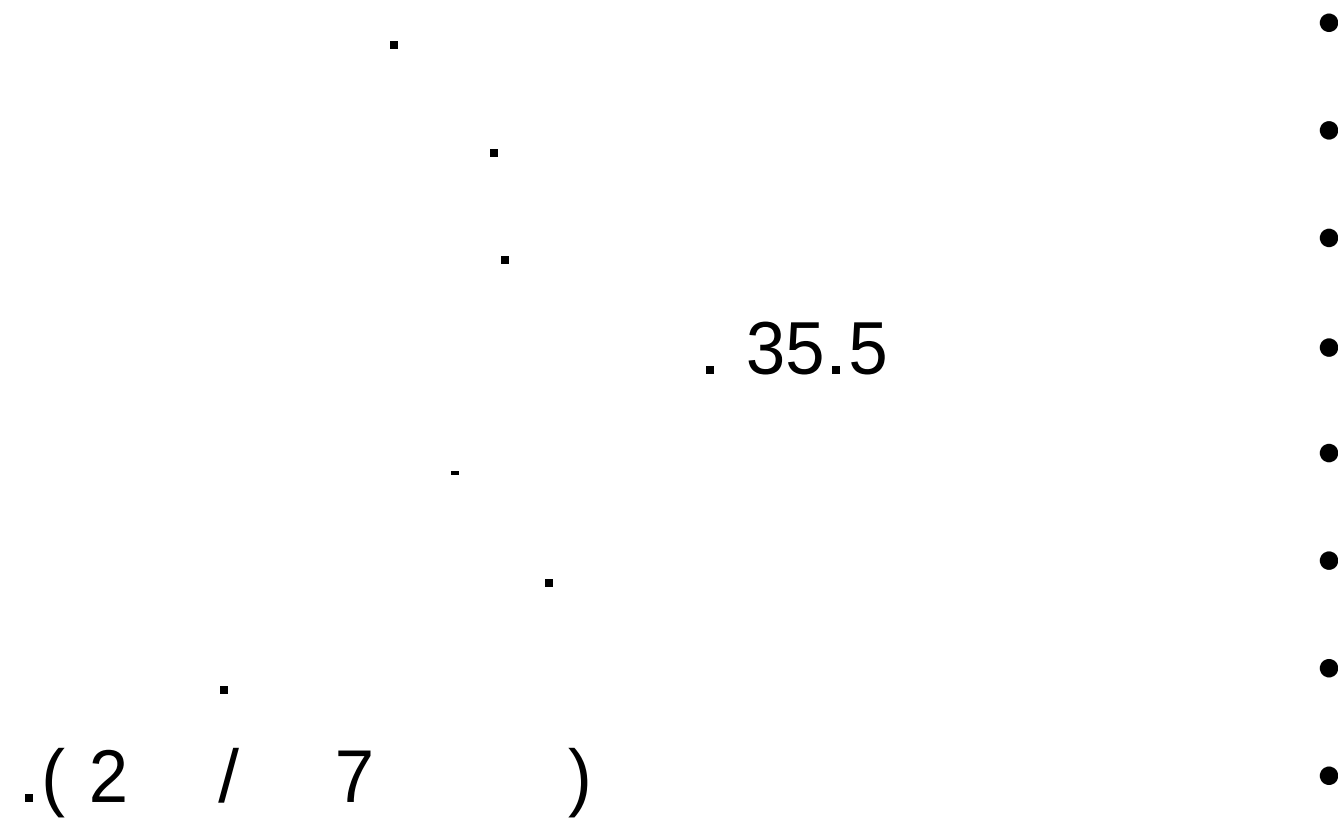
6.

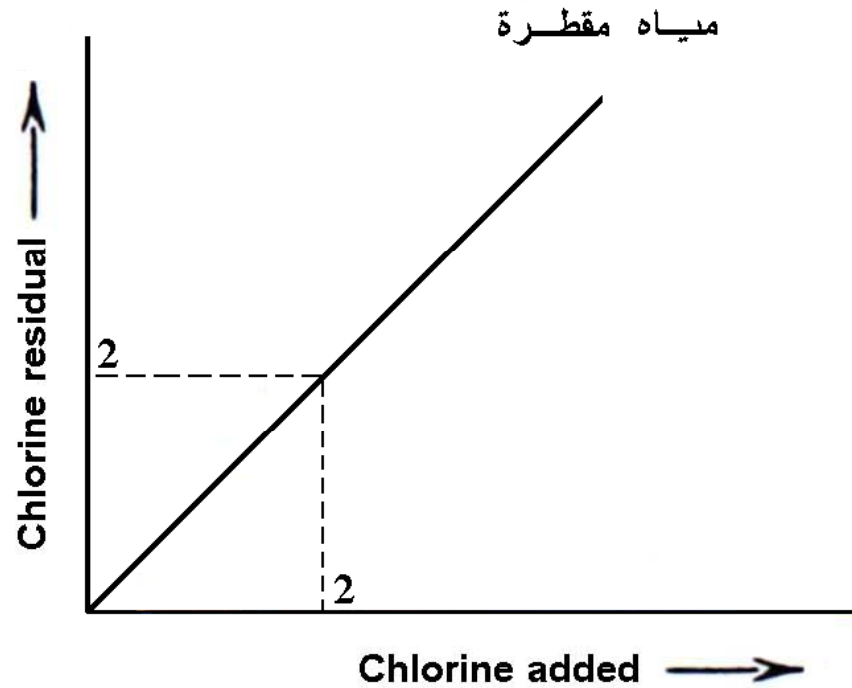
▪

المناقشة

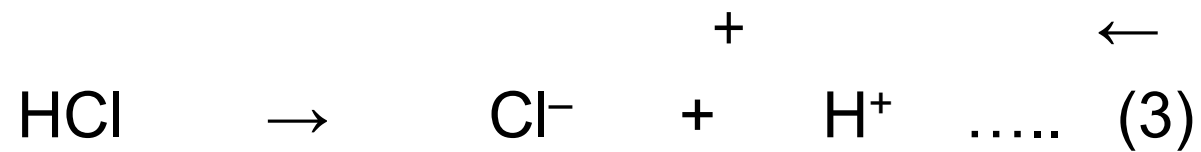
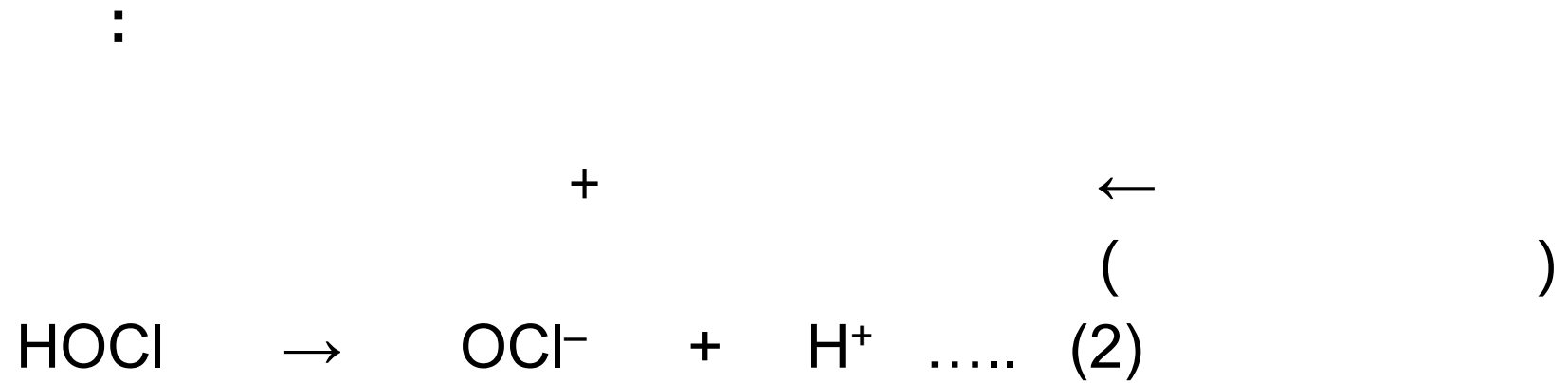
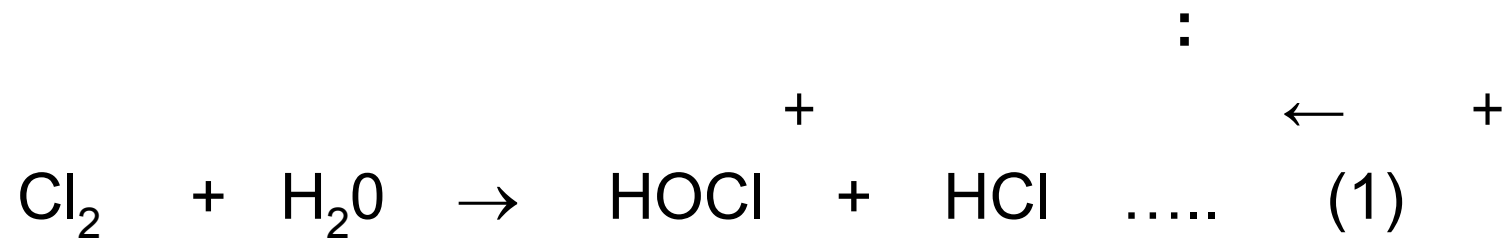
3 :

ج 3 – خواص غاز الكلور :





إذا ما أضيف الكلور لمياه
مقطرة فإن كمية الكلور
الحر المتبقية تتعلق
مباشرة بكمية الكلور
المضافة (الجرعة).



HOCl	1
OCl ⁻	1/100
NCI ₃	-
NHCl ₂	1/80
NH ₂ Cl	1/150

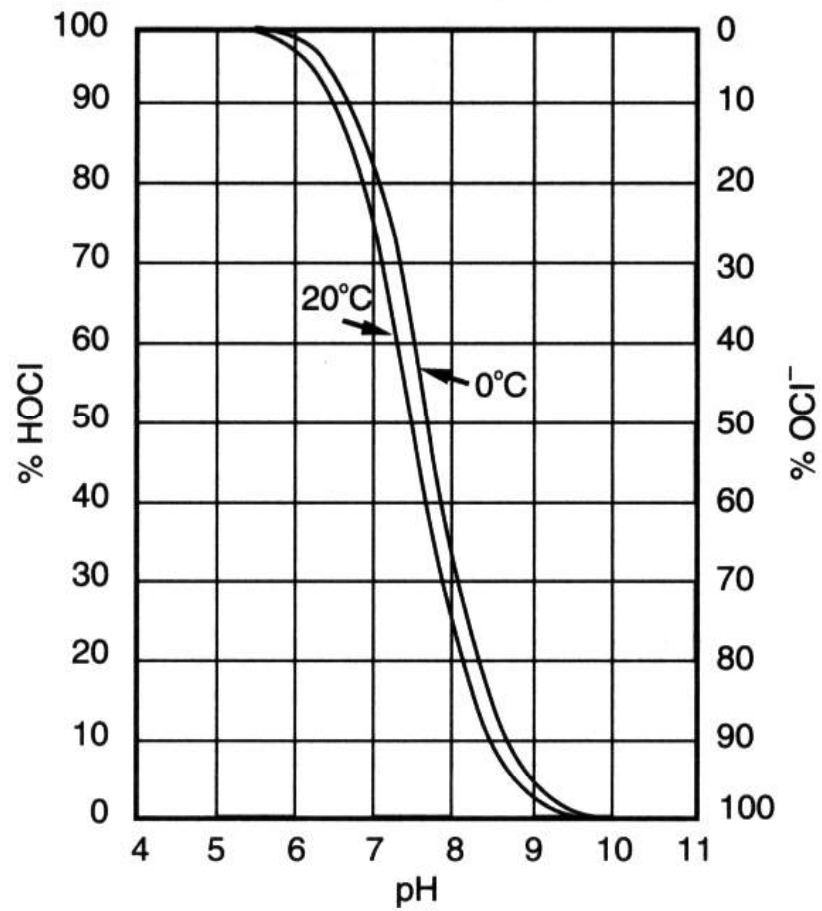
HOCl

•

OCl⁻ (2)

1

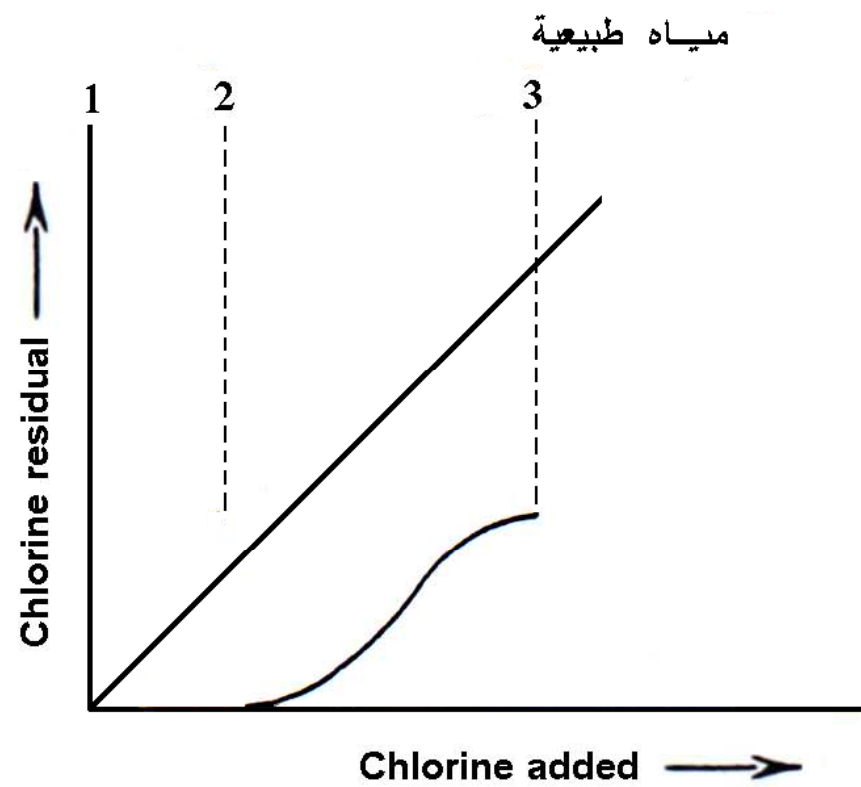
PH

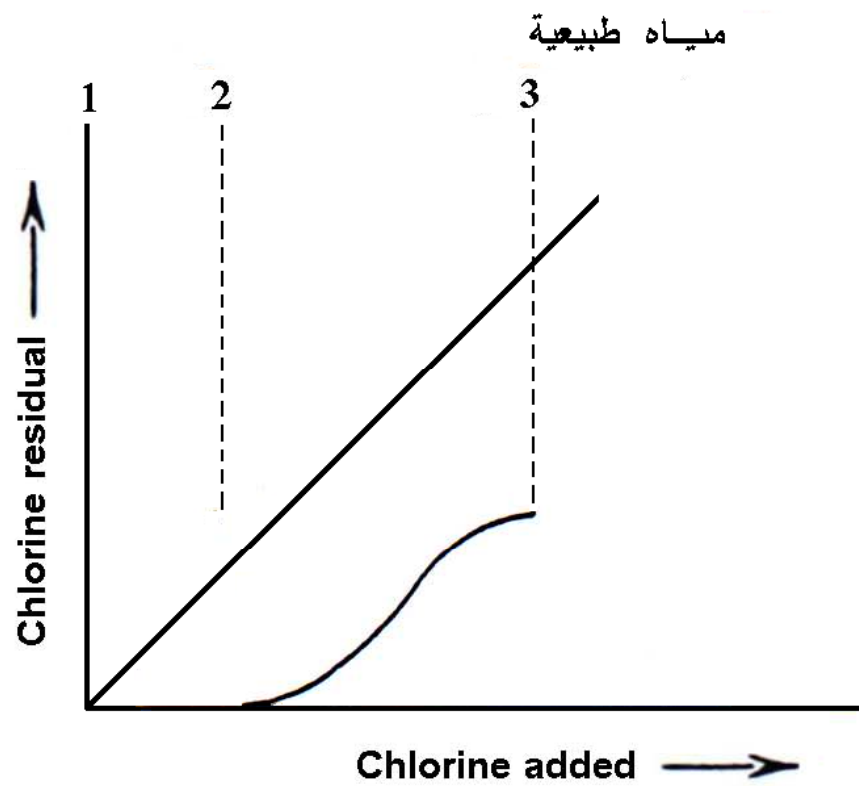


$$\frac{6,7}{\%80 + \%20}$$

$$\frac{7,3}{60 + 40}$$

$$\frac{8,3}{20 + 80}$$

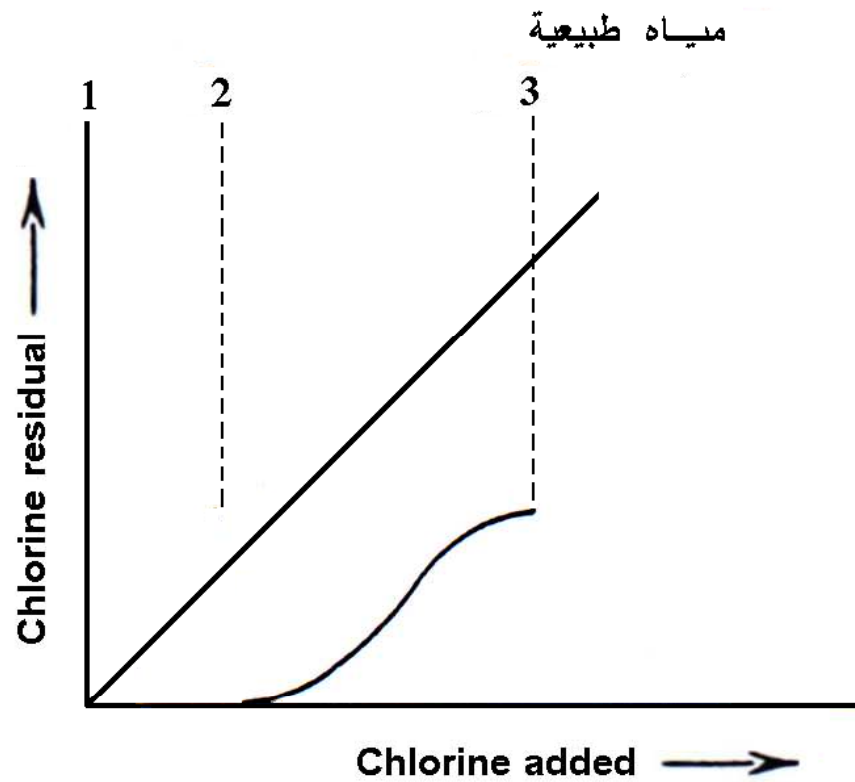




2 1

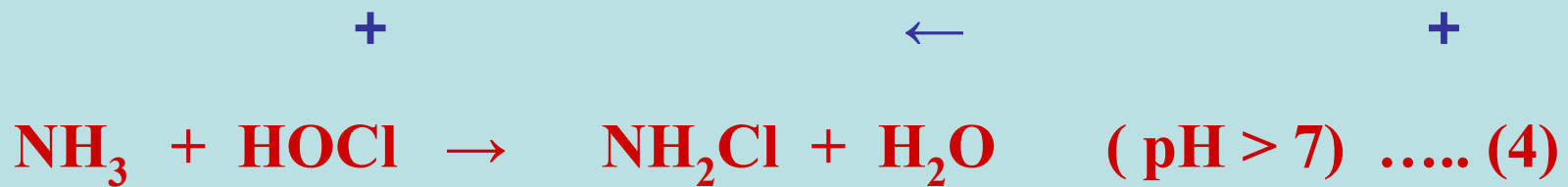
3 2

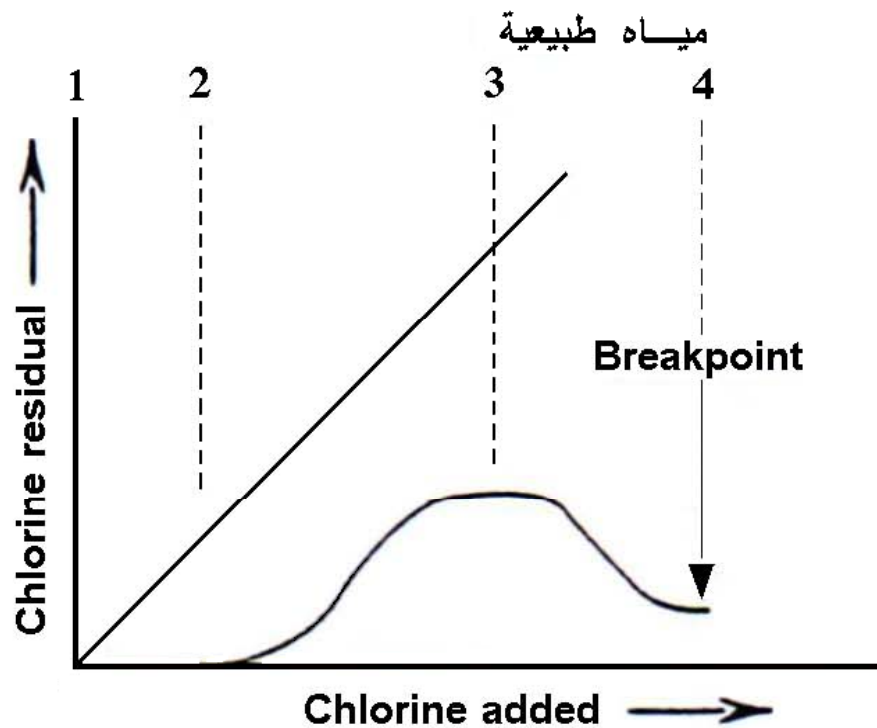
-

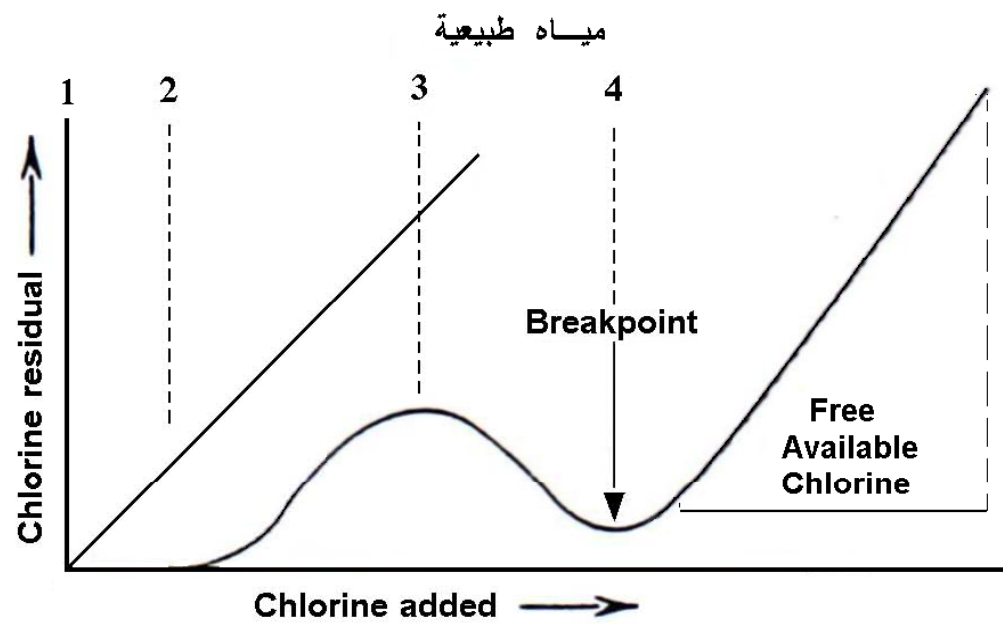


3 2

:







"

"

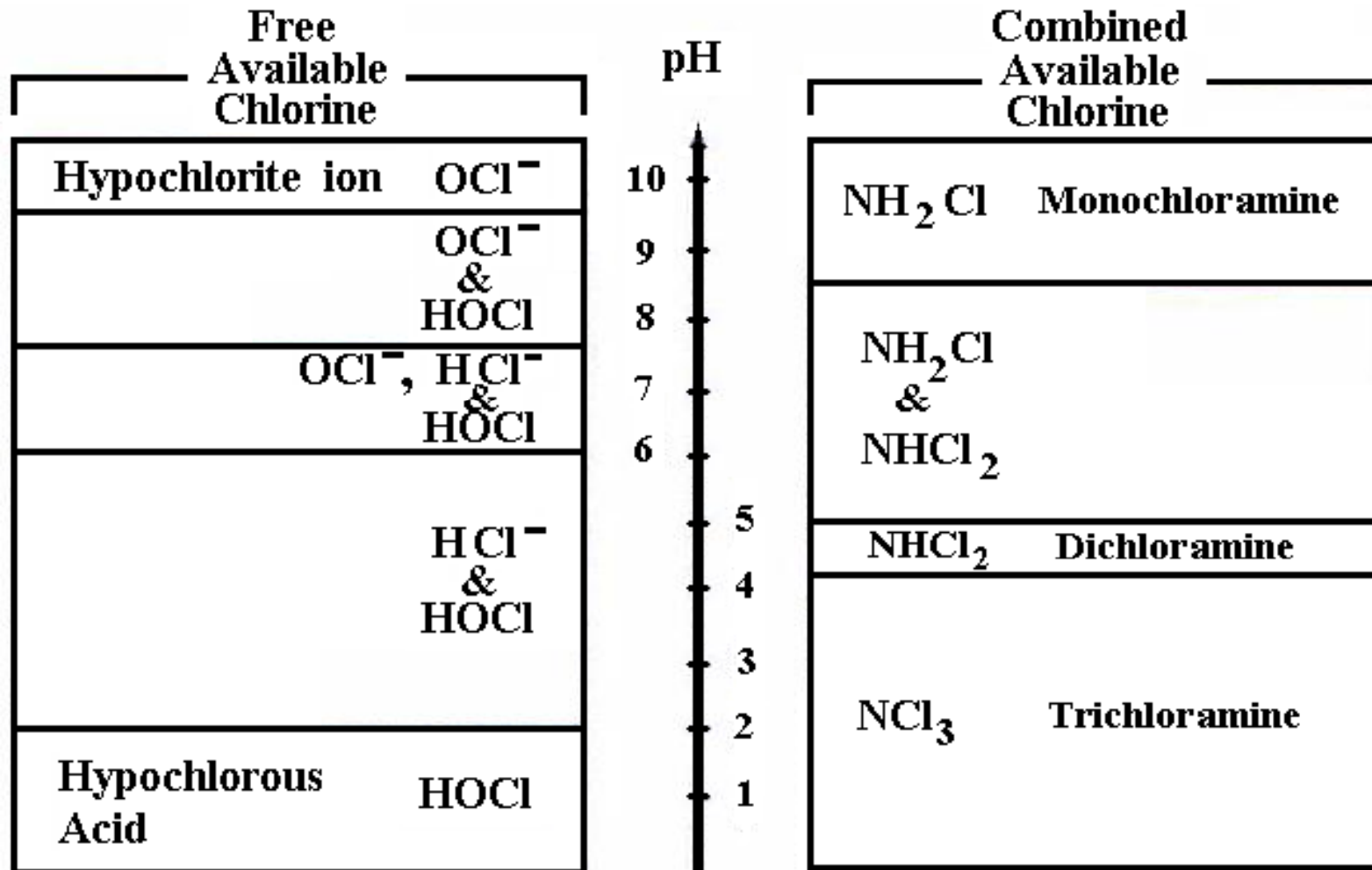
4



90 – 85
· (+)

.(as THM) -

pH



()

()

-1

-2

-3

-4

-5

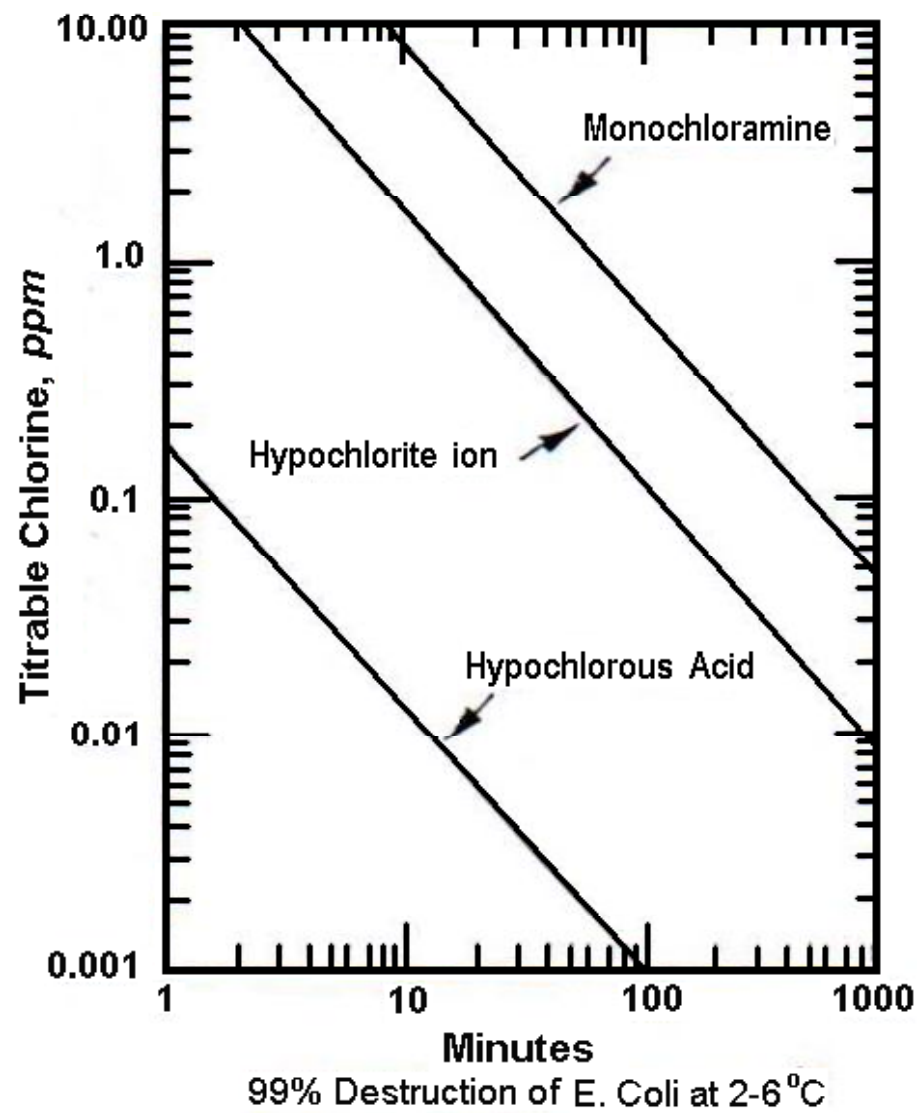
-6

-7

-8

-9

-10



E-coli

99

°6-2



-

=

.

=

.

=

=

=

لا يوجد خطورة عند الخطأ في التشغيل
بإضافة جرعات عالية من الكلورامين.

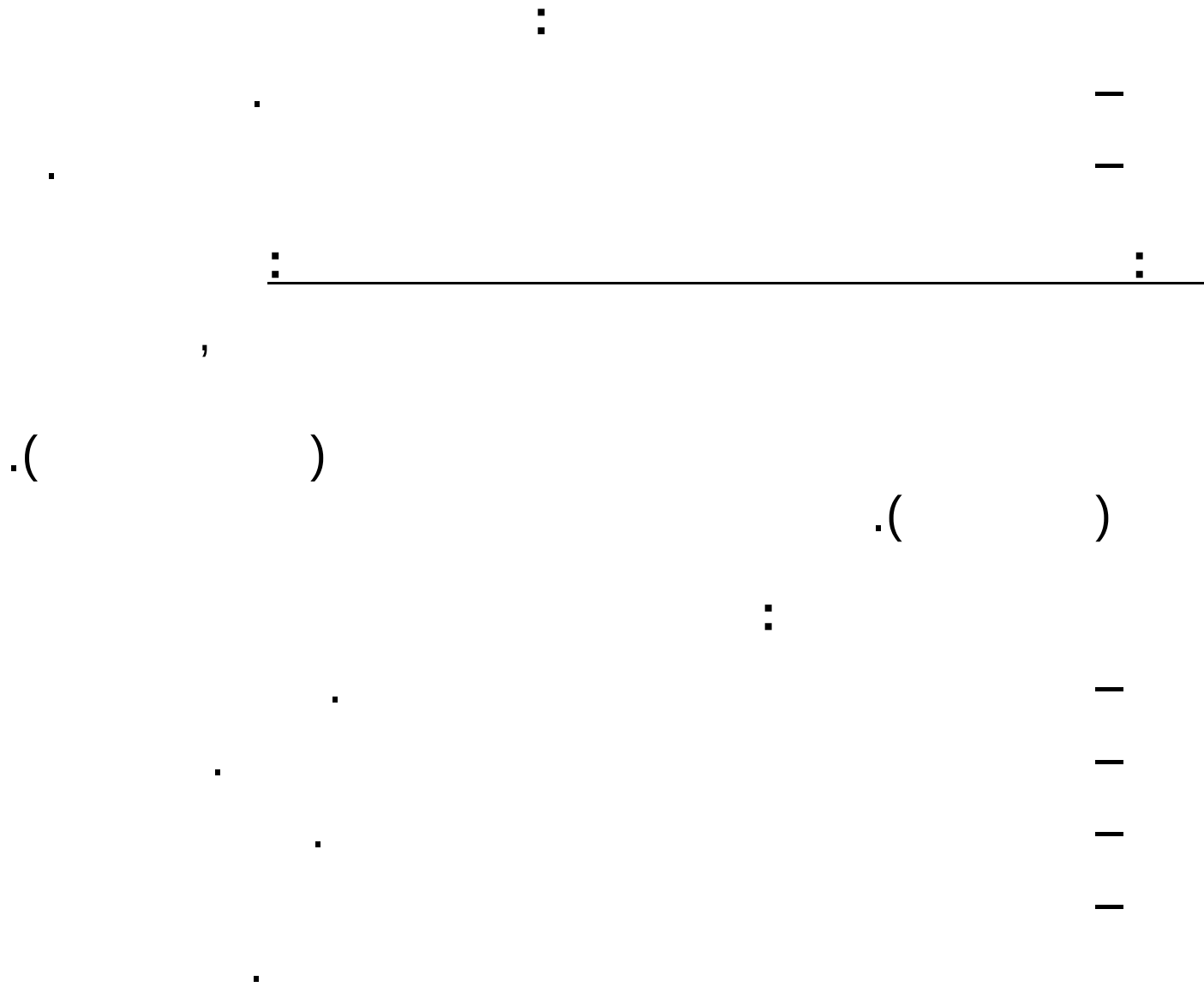
Chloramination

()

0.06

0.25

Amoniators



■

■

■

■

○

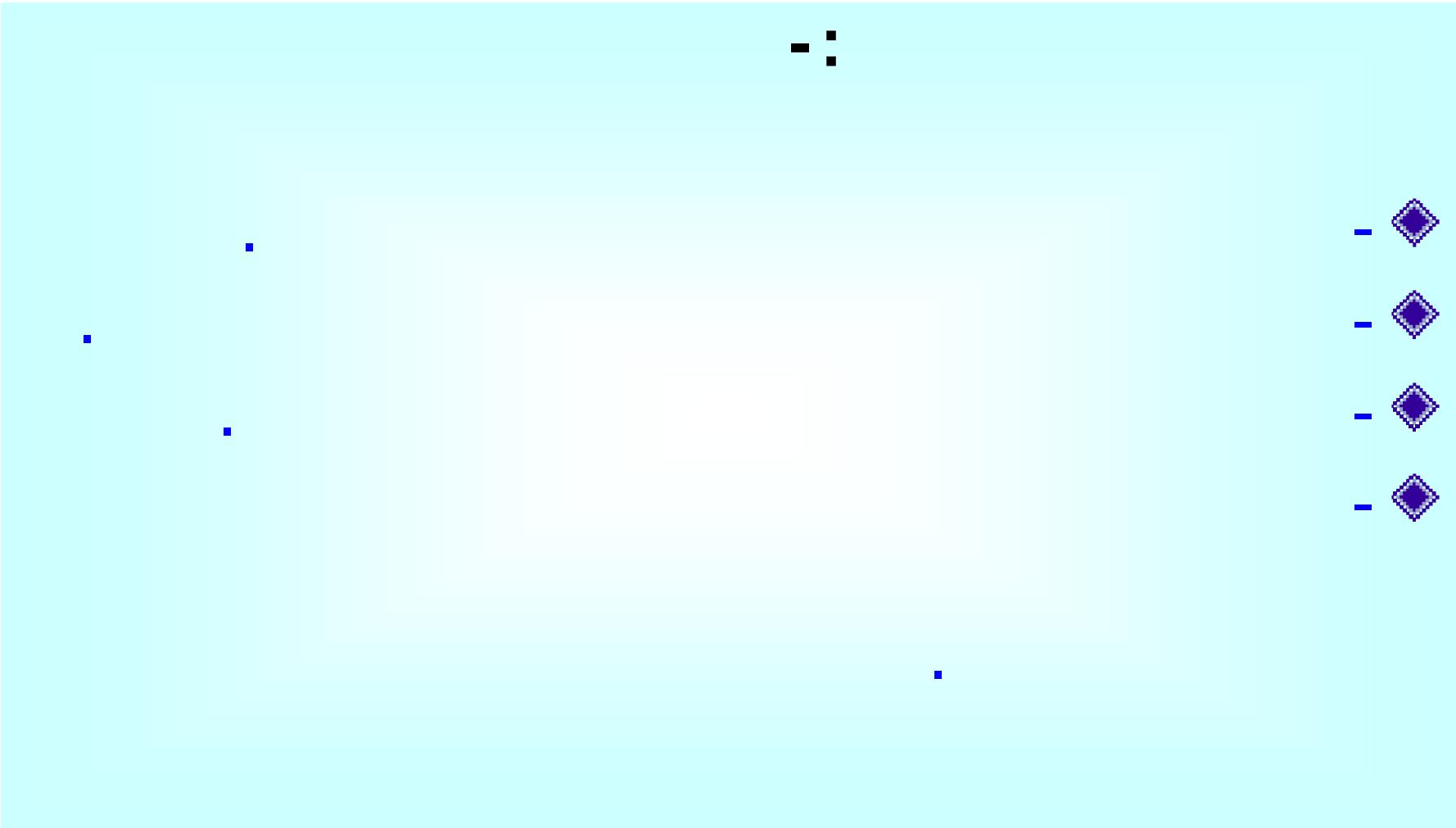
○

⋮
—

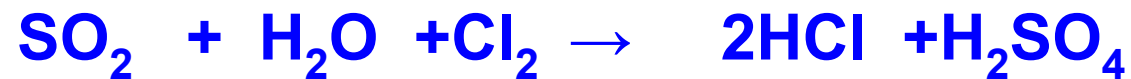
,

· ()

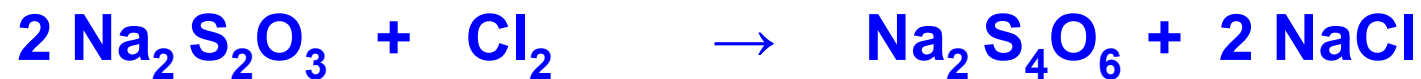
· ()



1- إضافة ثاني أكسيد الكبريت :



2- إضافة ثيوسلفات الصوديوم :



3- :



4 -

5 -

6 -

.



⋮

||

||

•

)

.

⋮

(

⋮

.(/ 0.2)

Prechlorination

-

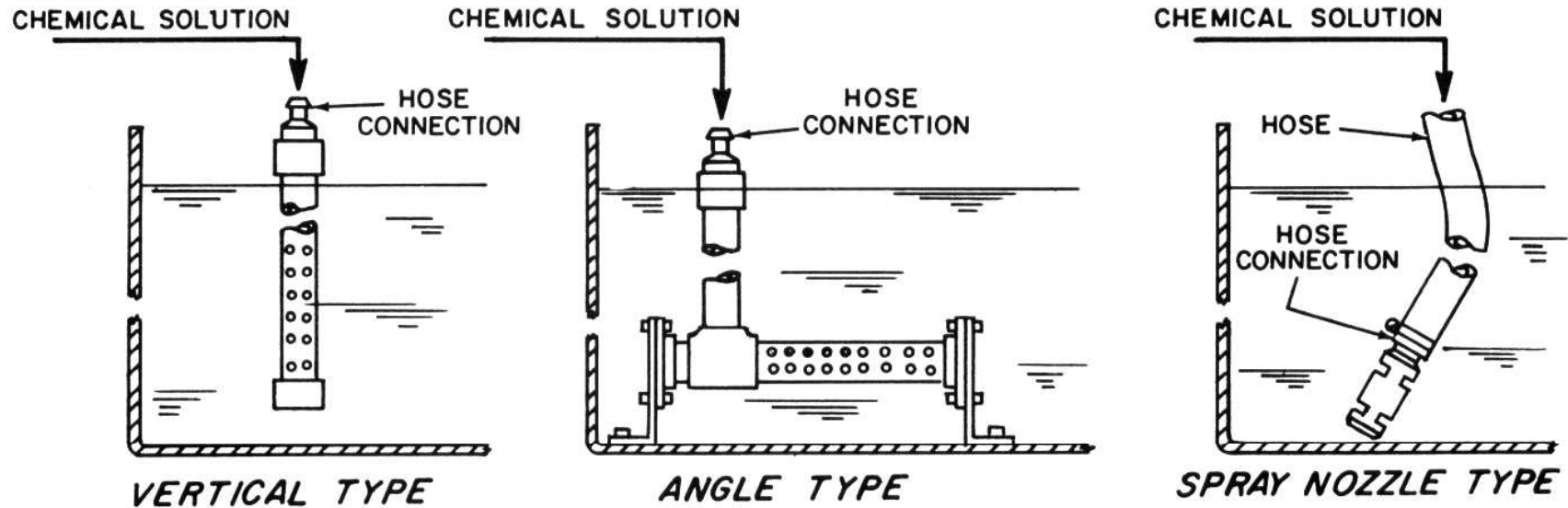
Postchlorination

-

Multiple Chlorination

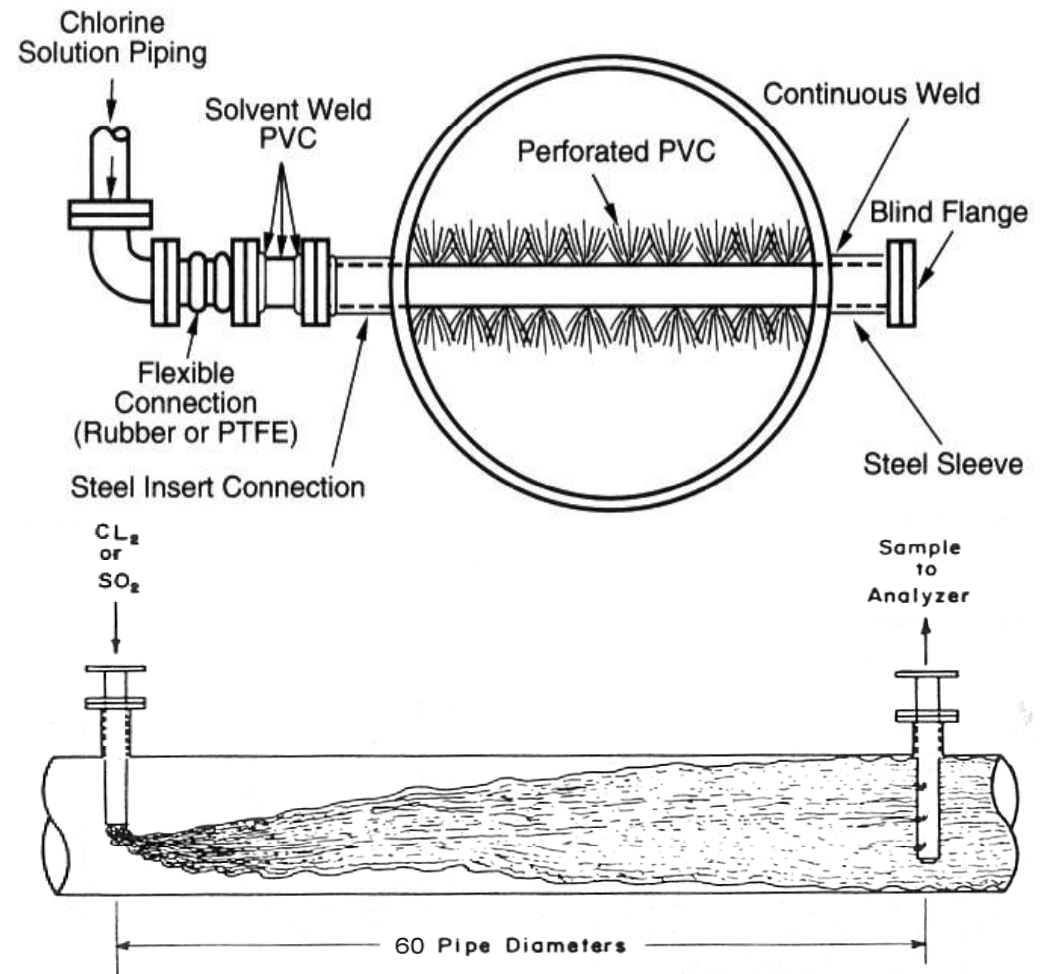
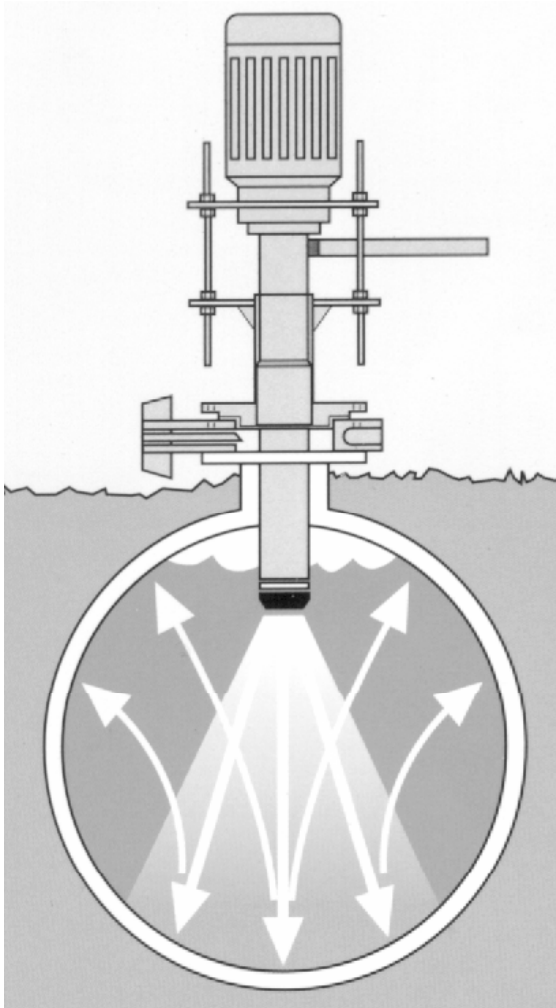
-

طرق الحقن بالوحدات المفتوحة



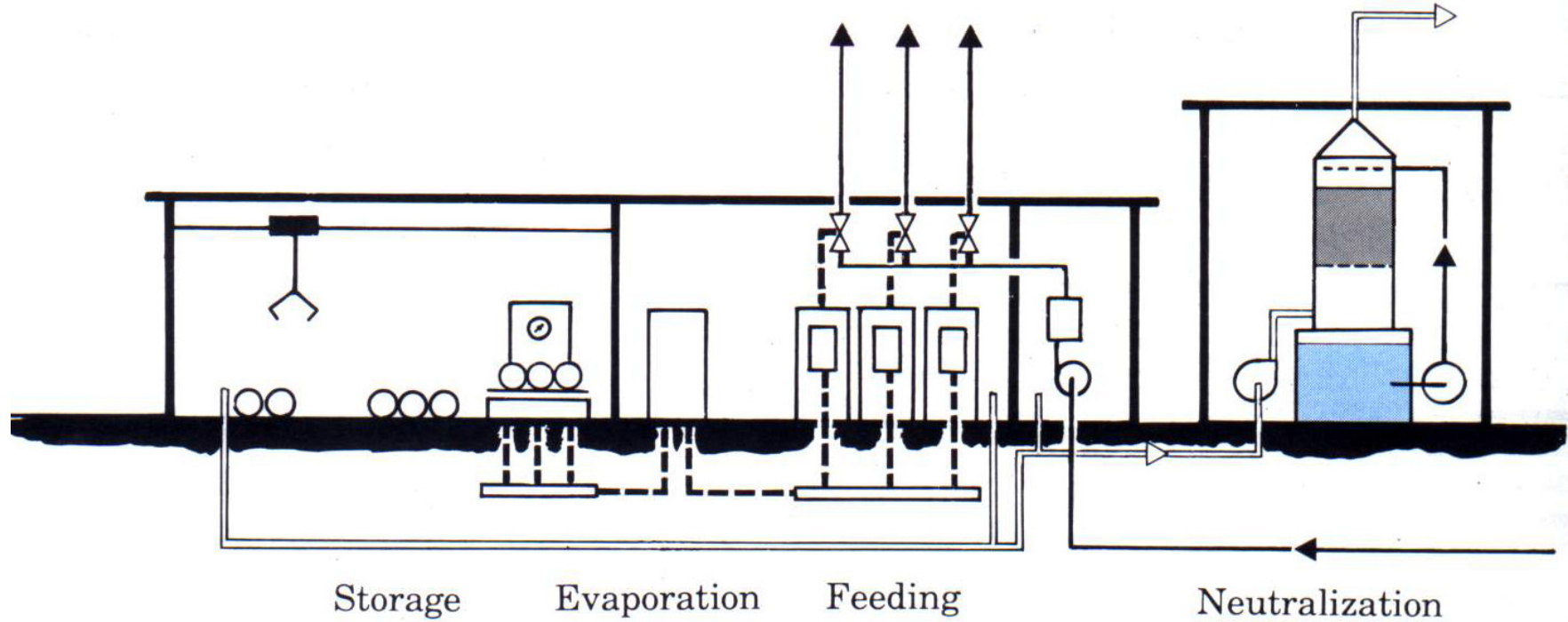
NOTE: ALL TYPES CAN BE SUPPLIED WITH THREADED OR SOLVENT WELDED PIPE CONNECTIONS.

SI 3517



(31-2)

عنبر الكلور



:-

- | | | | |
|---|----|---|----|
| . | .2 | . | .1 |
| . | .4 | . | .3 |

المناقشة

1 :

ج1-العوامل المؤثرة على عملية التطهير هي

:-

()

-1

-2

-3

-4

-5

-6

-7

-8

-9

-10

المناقشة

: 2

⋮

-2



⋅



⋅

المناقشة

: 3

:3

-:

()

-:

.(/ 0.2)

.

■
■

■
■

■

/

■

■

■

■

■

■

●

●

●

●

●

●

●

■
■

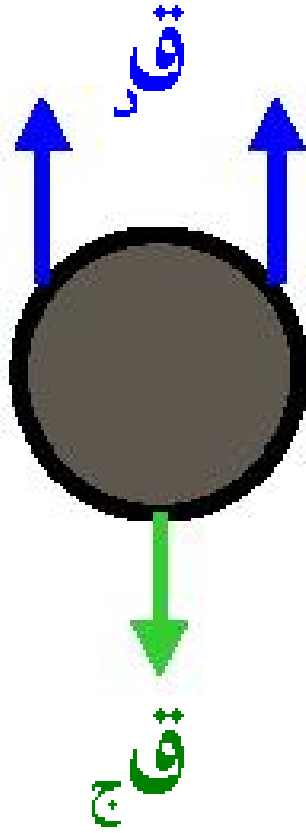
■

مفهوم الترسيب

- الغرض من عمليات الترسيب هو العمل على ترسيب أكبر نسبة ممكنة من المواد العالقة والتي لها ثقل أكبر من دفع الماء.
- وعملية الترسيب إما أن تكون :
 - طبيعية "الترسيب الذاتي"
 - أو بإضافة مواد مساعدة كيميائية "الترسيب باستعمال المُرَوِّبَات"

نظرية الترسيب الطبيعي

يحدث الترسيب الطبيعي نتيجة هبوط الحبيبة المنفردة تحت تأثير وزنها إلى أسفل ومقاومة الماء إلى أعلى.



وحيث أن قانون نيوتن يوضح انه إذا توازنت قوى مؤثرة على حبيبة عالقة في الماء، فلا توجد عندئذ عجلة تسارع وإنما سرعة هبوط ثابتة منتظمة تسمى "سرعة هبوط الحبيبة".

• الجسيمات غير القابلة للترسيب تقاوم عملية الترسيب
لسببين أساسيين هما :-

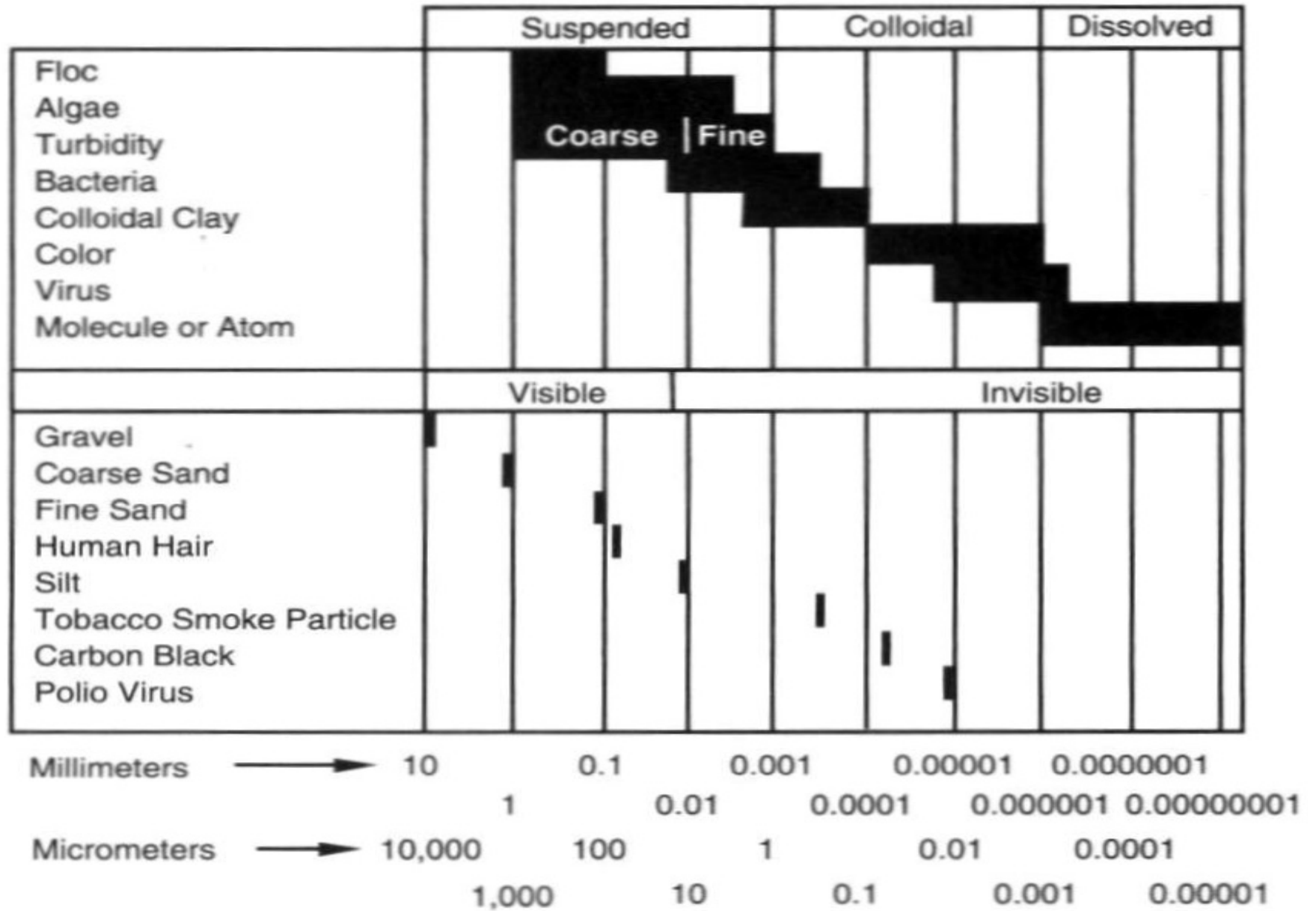
– أولاً: دقة حجم الجسيمات

– ثانياً: قوى التنافر الطبيعية بين الجسيمات

أولاً: دقة حجم الجسيمات

()		1	(4)
10		1	
1		10	
0.1		2	
0.01	—	2	
0.001		8	
0.0001			
0.00001	-	20	
0.000001	-	200	

أحجام المواد الصلبة المتوقعة وجودها بالماء



**** ومن الأسباب الرئيسية التي تجعل الجسيمات غير قابلة للترسيب هو صغر حجمها والذي يمكن توضيحه بالمثل التالي :**

بفرض أن هناك حبيبة رمل على شكل مكعب طول ضلعه 1 مم. فمن المتوقع أن يترسب بحيث يهبط نحو 1 متر كل 10 ثوان (الجدول السابق) .

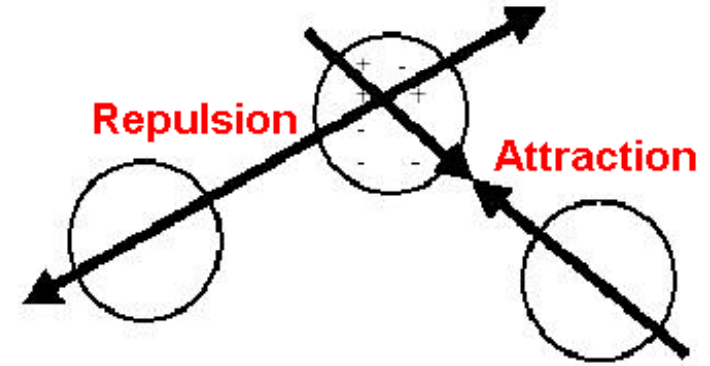
والآن لنفرض أن حبيبة الرمل قد طحنت إلى عدة جسيمات أصغر كل منها مكعب طول ضلعه 1 ميكرومتر.

وبمقارنة المساحة السطحية الكلية في الحالتين نجد أنها قد زادت من 1 مم² إلى 6 م² ، والزيادة في المساحة السطحية تسبب زيادة هائلة في قوى المقاومة والتي تقاوم الترسيب الطبيعي التلقائي .

ومن ثم فبدلاً من أن ترسب تلك الجسيمات الدقيقة إلى عمق 1 متر في 10 ثوان فإنها تستغرق الآن أكثر من 20 سنة لترسب إلى نفس العمق.

ثانياً: قوى التنافر الطبيعية بين الجسيمات

تحمل عادة الجسيمات الموجودة في المياه شحنات كهربية سالبة، ونظراً لأنه توجد قوة تنافر بين أي جسمين متماثلين في الشحنة ، تبقى الجسيمات الغروية الصغيرة جداً المتشابهة في الشحنة متباعدة عن بعضها البعض ومعلقة في الماء .

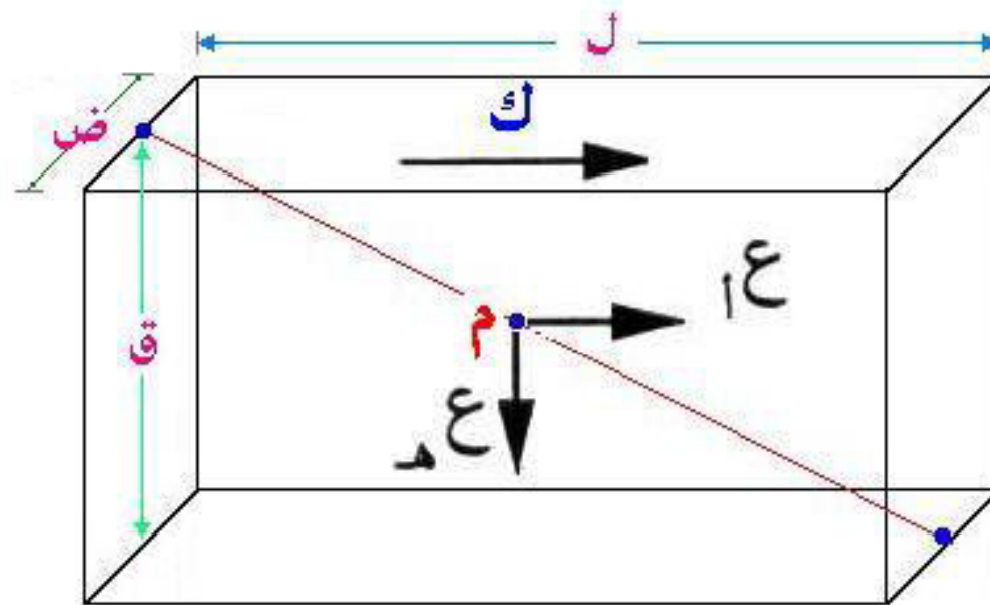


وفي عملية معالجة المياه تعرف قوة التنافر الكهربائية هذه بجهد الزيتا (ZP) .

وتوجد قوة أخرى تنشأ بين جميع الجسيمات في الطبيعة هي قوى "فان درفال" وهي تعمل على جذب أي جسمين معاً ، وقوى الجذب هذه تعمل في اتجاه مضاد لجهد زيتا.

وطالما كان **جهد زيتا** أقوى من قوة "**فان درفال**" فإن هذه الجسيمات تظل عالقة في الماء .

مدخل لتفهم أسس تصميم عملية معالجة المياه



● **م** جسيم يقع تحت تأثير قوتين :

١- قوة دفع الماء أفقياً

٢- قوة الجاذبية لأسفل (رأسياً)

$$\textcircled{1} \quad \frac{ق \times ض \times ل}{ك} = \frac{\text{حجم الحوض}}{\text{معدل التدفق}} =$$

الوقت اللازم لوصول الجسيم إلى
نهاية الحوض في الاتجاه الأفقي
(فترة المكث)

$$\textcircled{2} \quad \frac{ق}{ح} = \frac{\text{المسافة}}{\text{السرعة}} =$$

الوقت اللازم لوصول الجسيم إلى
نهاية الحوض في الاتجاه الرأسى

لكي يصل الجسم إلى نهاية الحوض قبل خروج المياه من الحوض :

∴ يجب أن يتساوى زمن الحركة رأسيا وأفقيا :

∴ من المعادلتين السابقتين ١ ، ٢ :

$$\frac{Q}{C_h} = \frac{Q \times V \times L}{K}$$
$$\frac{\text{معدل التدفق}}{\text{مساحة الحوض السطحية}} = \frac{K}{V \times L} = C_h \therefore$$

وتعرف C_h بمعدل التحميل السطحي



الترسيب الطبيعي

- أقدم وأبسط طرق ترسيب المواد العالقة بالماء كانت الترسيب الطبيعي (*Plain Sedimentation*)
- وكميات الرواسب والبكتيريا التي يمكن التخلص منها بهذا النوع من الترسيب تتراوح بين 60% إلى 70%.
- ووقت الترسيب قد يمتد من بضع ساعات ليصل إلى أيام.
- إلا أن هذا النظام لم يعد مجديا مع التزايد المستمر لكميات المياه المطلوبة.

الترسيب الطبيعي

ويتوقف حجم خزان الترسيب الطبيعي على :-

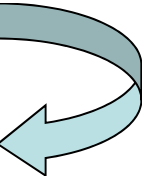
❖ كمية المياه المطلوب ترويقها

❖ حجم المواد العالقة ودرجة قابليتها للرسوب

❖ درجة النقاوة المطلوبة

الترسيب بمساعدة المروبات

- عندما تبين عدم ملائمة الترسيب الطبيعي للحاق بطلب المياه المتزايد.
- لجأنا إلى إضافة مواد كيميائية (المُروِّبَات) تعمل على تجميع الحبيبات الرفيعة فتساعد في إتمام عملية الترسيب بكفاءة وسرعة.



وقد تطورت أحواض الترسيب بالتقدم العلمى المستمر ولتزايد متطلبات المياه، ونما هذا التطور فى اتجاهين:

- الأول هو زيادة سرعة الترسيب، والثاني هو زيادة سرعة مرور المياه فى الأحواض لتقليل حجم الأحواض قدر الإمكان كما فى الأحواض النابضة (*Pulsator*) والتى سوف نتعرض لها بشئ من التفصيل.
- وحديثاً اتجهت الأبحاث إلى تعويم الندف بدلا من ترسيبها بطريقة التعويم بالهواء (*Air Floatation*)، وطالما وجد العلم والعلماء فلن تتوقف المحاولات لتحسين الأداء.



مناقشة

1 : ما هو الغرض من عمليات الترسيب ؟

ج 1-

- الغرض من عمليات الترسيب هو العمل على ترسيب أكبر نسبة ممكنة من المواد العالقة.
- وعملية الترسيب إما أن تكون :
 - طبيعية "الترسيب الذاتي" وهى مرحلة معالجة أولية يقصد بها ترسيب المواد العالقة التي لها ثقل أكبر من دفع الماء.
 - أو بإضافة مواد مساعدة كيميائية "الترسيب باستعمال المُرَوِّبَات" وهى مرحلة معالجة أساسية يقصد بها تجميع وترسيب المواد العالقة الدقيقة التي يصعب ترسيبها بعملية الترسيب الطبيعي.



المناقشة

2 : الجسيمات العالقة بالمياه تقاوم الترسيب لسببين هما :
(1)..... ، (2)..... ؟

جـ 2 :

- الجسيمات العالقة بالمياه تقاوم عملية الترسيب لسببين أساسيين هما :-

— أولاً: دقة حجم الجسيمات

— ثانياً: قوى التنافر الطبيعية بين الجسيمات



المناقشة

3 : ما المقصود بمعدل التحميل السطحي لحوض الترسيب ؟

ج 3 :

المقصود بمعدل التحميل السطحي لحوض الترسيب هو: سرعة هبوط الحبيبات العالقة رأسياً (ع_ه) وتتخذ كأساس من أسس التصميم لهذه الأحواض. وتكون وحدتها متر/ ساعة، ويتم حسابها كالتالي:

معدل التدفق (التصرف)

م³/ساعة

سرعة الهبوط الرأسية للحبيبات (ع_ه) =

المساحة السطحية لحوض الترسيب م²



المناقشة

4 : أذكر ما هي أهم العوامل التي يتوقف عليها حجم خزان الترسيب الطبيعي؟

ج 4 :

يتوقف حجم خزان الترسيب الطبيعي على :-

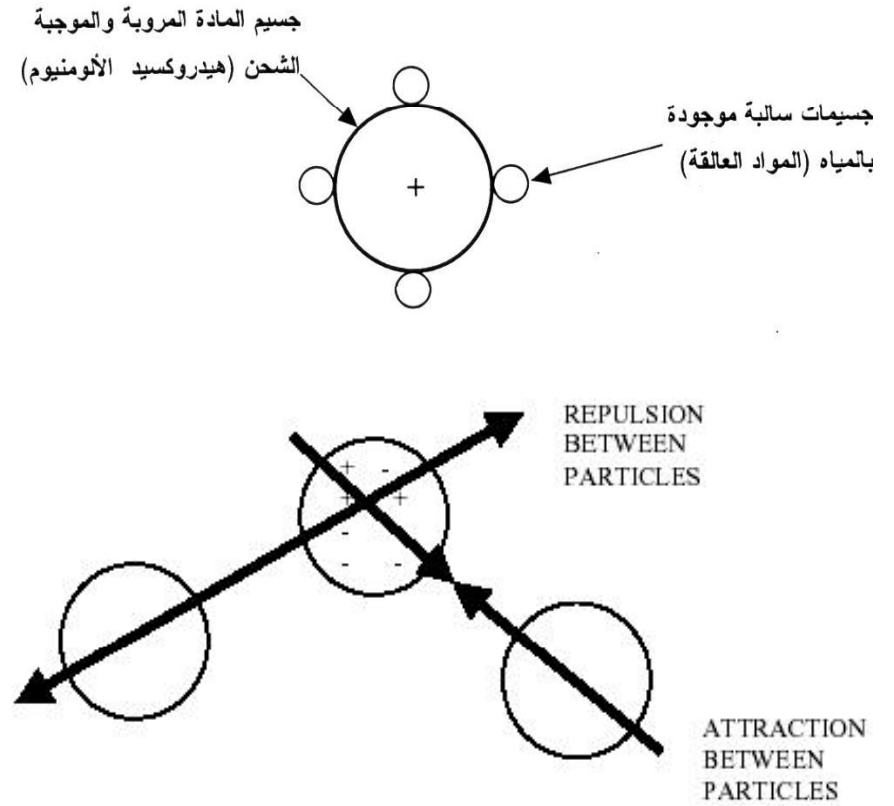
❖ كمية المياه المطلوب ترويقها

❖ حجم المواد العالقة ودرجة قابليتها للرسوب

❖ درجة النقاوة المطلوبة

وصف عملية الترويب /التنديف

تؤدي عملية الترويب والتنديف إلى تعادل أو تقليل جهد زيتا للمواد الصلبة غير القابلة للترسيب ، بحيث يمكن لقوة " فان درفال " أن تبدأ في جذب الجسيمات معاً .وعندئذ تتمكن الجسيمات الغير قابلة للترسيب من التجمع في مجموعات صغيرة من الندف الدقيقة.



()

•

.

•

(Al⁺⁺⁺, Fe⁺⁺⁺)

()

1000 – 700

60- 50

(Na⁻)

.(Ca⁺⁺)

▪
▪

- كبريتات الألمونيوم (الشبة) $Al_2(SO_4)_3 \cdot nH_2O$
- بولي كلوريد الألمونيوم $Al(OH)_x(Cl)_y$
- كلوريد الحديدك $Fe Cl_3$
- كبريتات الحديدك $Fe(SO_4)_3$
- كبريتات الحديدوز مع الجير المطفأ $Fe(SO_4)_2 + Ca(OH)_2$

⋮

()

•

()

•

()

•

كبريتات الألمونيوم

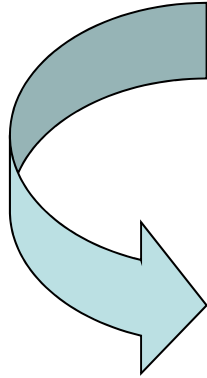
- ومن المواد الشائعة المستخدمة فى عملية الترويب والتي سوف نتناولها بشئ من التفصيل هى كبريتات الألمونيوم وأسمها الدارج هو الشبة وصيغتها الكيميائية هى $Al_2(SO_4)_3 \cdot nH_2O$ وعند ذوبان هذا المُرَوَّب وتأيينه فى الماء فإنه يكون أيونات الألومنيوم ثلاثية التكافؤ Al^{+++} ويتراوح نطاق الجرعة من (15 - 100) ملجم / لتر .
- وحيث أن الشبة هى الأكثر استعمالا لتعجيل حدوث الترسيب الطبيعي عن طريق الترويب /التنظيف، لذلك فإنه من المهم تفهم الكيفية التي تعمل بها عملية الترسيب للمساعدة على إزالة البكتيريا الممرضة والجسيمات الأخرى التي تسبب العكارة والطعم والرائحة .

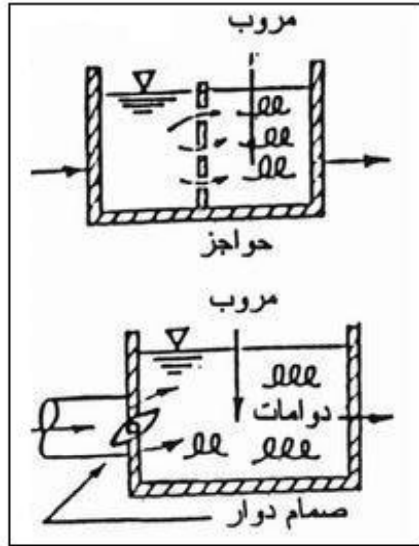
(Flash mixing)

()

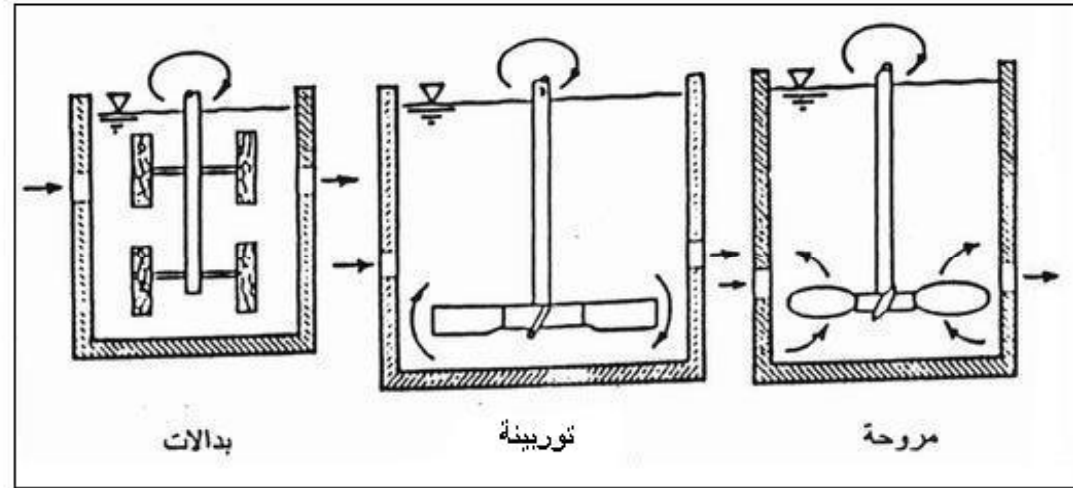
وسائل المزج السريع

- لكي تتم عملية الترويب فإنه يجب مزج المواد المروبة (الشبة) مع المياه بأسرع وقت (عدة ثوان) حيث ان زمن التفاعل قصير وتعرف عملية المزج هذه بعملية المزج السريع (Flash-mix). ويتم بأحد الوسائل التالية:
- المزج الهيدروليكي
- المزج الميكانيكي
- المزج بنظام الهواء المضغوط
- المزج بطريقة الحقن في خط المياه العكرة

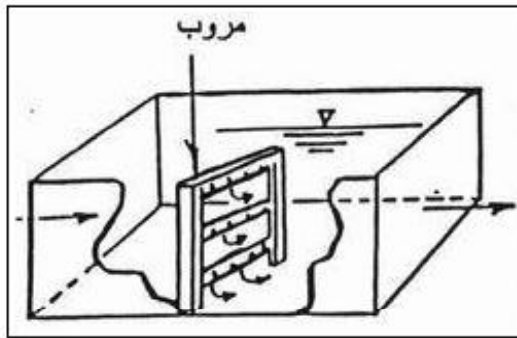




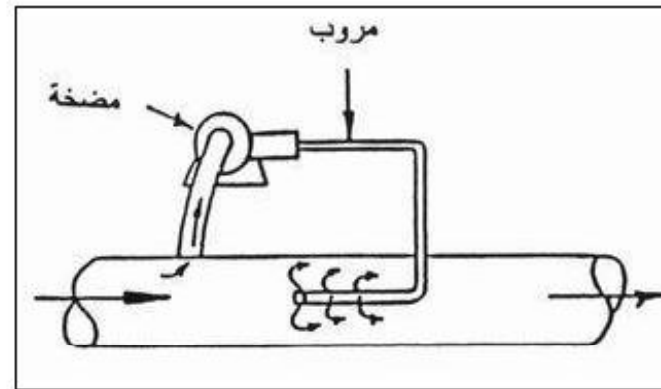
نظام الخلط الهيدروليكي



خلاطات ميكانيكية



الخلط باستخدام الناشر



مضخة تغذية في الخط

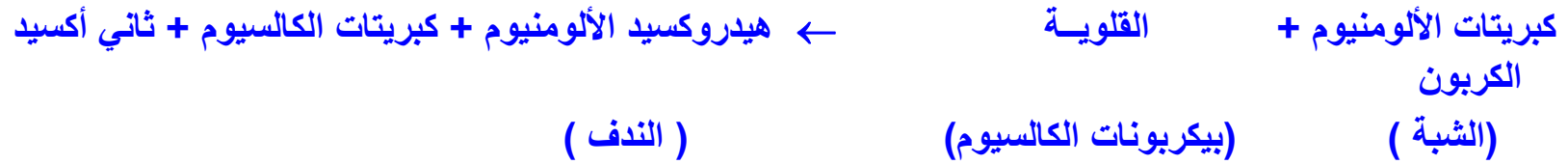
أنواع تجهيزات الخلط السريع

وصف العملية التروييبية من الناحية الكيماوية

- تعتبر العملية التروييبية من العمليات المعقدة وهى عملية فيزيائية وكيميائية تحدث بين قلوية المياه الناتجة من وجود مكونات مثل الكربونات والبيكربونات والهيدروكسيدات واليورات والسيليكات والفوسفات بالمياه وبين المادة المُرَوَّبَة (وهى قدرة المياه على معادلة الأحماض) .
- ويساعد تقليل الرقم الهيدروجيني للمياه (pH) على تهيئة الوسط للشحنة الموجبة وهو المناسب للتفاعل مع الجزيئات والغرويات السالبة الشحنة مكوناً ندف غير ذائبة والتي تعمل على إزالة الشوائب من المياه.

التفاعلات الكيميائية

- حيث أن المادة المُرَوِّبة تتفاعل مع جزء من قلوية الماء والقلوية المتبقية بعد التفاعل والموجودة في المياه تعمل كمنظم (Buffer) تمنع الرقم الهيدروجيني للمياه من التغير وبالتالي تساعد على الترسيب الكامل للمادة المُرَوِّبة ويمكن تمثيل معادلة التفاعل كالاتي:



- وفي حالة عدم وجود القلوية الكافية في المياه يضاف إليها الصودا الكاوية أو الجير المطفأ (هيدروكسيد الكالسيوم Ca(OH)_2) وتكون معادلة التفاعل كالتالي :



- وبصفة عامة فإن المشغل لا يستطيع التحكم في القلوية أو الرقم الهيدروجيني العالى بمصدر المياه ، ولذلك فمؤشر تقييم نوعية المياه يلعب دوراً رئيسياً فى اختيار نوع المادة المُرَوَّبَة المستخدمة فى معالجة المياه .
- كما أن الجرعة الزائدة أو المنخفضة تؤدي إلى الإقلال من كفاءة عملية الإزالة ، ويتم التأكد من إنجاز هذه المهمة بعمل اختبار الكؤوس " Jar test " .

التنظيف

- تعريف عملية التنظيف :-
- هي عملية مزج بطى تعمل على تجميع الحبيبات الصغيرة لتكون حبيبات أكبر قابلة للترسيب ، ويستلزم ذلك عمل تقليب بطى باستخدام الخلاطات الهيدروليكية والميكانيكية لإتاحة فرص أكبر لعمل تلامس بين الندف الدقيقة لتلتصق ببعضها مشكلة ندف أكبر لترسب وتتطلب هذه العملية زمن يتراوح من 15 – 20 دقيقة .

وصف عملية التنديف

- يتراوح الحجم الأمثل للندف من (1- 3 مم) ويعتمد ذلك على نوع عملية الإزالة المستخدمة سواء كان بنظام الترشيح المباشر أو الترشيح التقليدي (Conventional)
- ويجب الأخذ في الاعتبار وقت المزج والطريقة الصحيحة للمزج وشكل أحواض المزج.
- التنديف عملية أبطأ بكثير من الترويب لذلك فإن حوض التنديف يجب أن يكون أكبر نسبياً. ونظراً لأن الندف هشة تماماً فلذلك يجب أن يجري الخلط ببطيئاً كما يجب أن تكون سرعة التصريف خلال الحوض بطيئة بما يكفل عدم تفتيت جسيمات الندف أو تكسيرها ، وعلى ذلك يجب أن يكون حوض التنديف كبيراً بما يكفي لتهيئة مدة المكث الملائمة.
- يحمل هيدروكسيد الألومونيوم المتكون شحنة كهربائية موجبة ، وبالتالي يحدث تجاذب بينه وبين المواد العالقة والغرويات الدقيقة والبكتيريا والمواد الغروية والتي تحمل شحنة سالبة فيحدث تعادل كهربائي ، وتلتصق ببعضها مكونة حبيبات أكبر تسمى ندف (Flocs) والتي تزداد حجماً وثقلاً أثناء تجولها في الماء نتيجة تماسك الندف الدقيقة مع بعضها مكونة ندفاً أكبر وأثقل ، قابلة للترسيب بسرعة أكبر وتسمى هذه العملية بالتنديف (Flocculation) .

العوامل التي تؤثر في عملية الترويب والتنديف

تتأثر عملية الترويب والتنديف بعوامل مختلفة أهمها :-

– تركيز الأس الهيدروجيني pH.

– قلوية الماء.

– ظروف خلط المادة المُرَوَّبَة.

– نسبة العكارة.

– جرعة المادة المُرَوَّبَة (Dose).



مناقشة

1 : ما الفرق بين الترويب والتنديف ؟

ج 1-

ويمكن تعريف **الترويب** :على أنه بداية استجابة الجسيمات بطيئة الترسيب في المياه الخام لعمل ندف دقيقة عند إضافة المُرَوَّب للمياه .

أما **التنديف** :فهو عملية مزج بطيء تعمل على تجميع الندف الدقيقة لتكون ندف أكبر قابلة للترسيب .



المناقشة

2 : ما المدى المناسب للأس الهيدروجيني لإنجاز عملية الترويب ؟

جـ 2 :

ويعتبر مدي الرقم الهيدروجيني (4.5 – 7.5) مدي مناسب لعملية الترويب وتعطي الشبة أفضل نتائج فى هذا المدى .

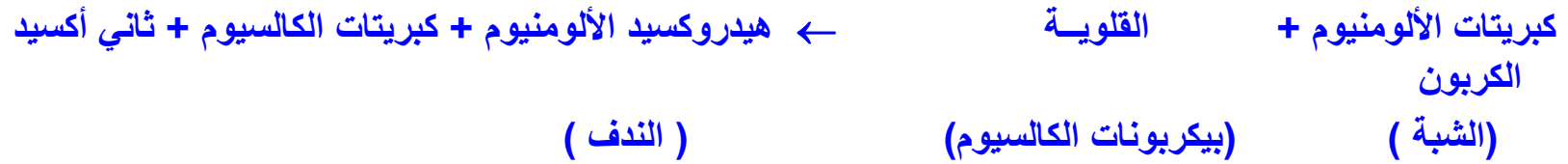


المناقشة

3 : وضح بالتفاعل دور قلوية المياه فى إتمام عملية الترويب ؟

جـ 3 :

- حيث أن المادة المُرَوِّبة تتفاعل مع جزء من قلوية الماء والقلوية المتبقية بعد التفاعل والموجودة في المياه تعمل كمنظم (Buffer) تمنع الرقم الهيدروجيني للمياه من التغير وبالتالي تساعد على الترسيب الكامل للمادة المُرَوِّبة ويمكن تمثيل معادلة التفاعل كالاتي:



- وفي حالة عدم وجود القلوية الكافية في المياه يضاف إليها الصودا الكاوية أو الجير المطفأ (هيدروكسيد الكالسيوم Ca(OH)_2) وتكون معادلة التفاعل كالتالي :





المناقشة

4 : أذكر أهم العوامل المؤثرة في عملية الترويب والتنديف ؟

جـ 4 :

تتأثر عملية الترويب والتنديف بعوامل مختلفة أهمها :-

– تركيز الأس الهيدروجيني pH.

– قلوية الماء.

– ظروف خلط المادة المرؤبة.

– نسبة العكارة.

– جرعة المادة المرؤبة (Dose).



تخزين الكيماويات

✚ تتوفر المُرَوِّبات في شكل صلب (مسحوق أو حبيبات) أو سائل وغالبا ما تكون السوائل أسهل في الخلط والاستعمال.

✚ يجب دائما تخزين الكيماويات في منطقة جافة عند درجة حرارة متوسطة ومنتظمة إلى حد ما ، على "طبالي" خشبية نقالة للسماح بمرور الهواء أسفل الأكياس.

✚ من المفضل أيضا تخزين الكيماويات الجافة على أرضية تقع فوق منطقة تحضير المحاليل حتى يمكن تغذيتها بالجاذبية إلى المنطقة الخاصة بالتحضير.

✚ وتُخزن الكيماويات (صلبة أو سائلة) في منطقة تخزين خاصة ومحمية الجوانب وتتاح التعليمات عن التخزين المناسب لها من مورد الكيماويات.

نبذة عن بعض المفاهيم الكيميائية

- عندما نتكلم عن المحاليل المروبة وتحضيراتها بتركيزات مخففة من أشكالها المركزة ، فمن الضروري ان نعرف شيئاً عن خصائصها الطبيعية كمواد كيميائية ، مثل الصيغ الكيميائية والتفاعلات الأساسية لهذه المروبات فى المياه ، وكيفية حساب الأوزان الذرية لهذه التفاعلات فى معادلات كيميائية رمزية موزونة.



الخصائص الطبيعية للمواد الكيميائية

- المواد الكيميائية المستخدمة في معالجة المياه تتفاوت كثيرا في خصائصها الطبيعية من المواد الحمضية إلى المواد القلوية ،ومن المواد سريعة الذوبان في الماء إلى المواد التي لا تذوب ولهذا فكل منها يحتاج إلى الأساليب المناسبة في عمليات الخلط والإضافة ،وسوف نتناول منها :

(1) كبريتات الألومنيوم

(2) كلوريد الحديد

(3) الجير

(4) الكربون المنشط

(5) المروبات المساعدة

(1) كبريتات الألومنيوم (الشبة)

- الشبة الصلبة يمكن الحصول عليها في أكياس تزن من 40-50 كجم ، على شكل كتل أو حبيبات أو مسحوق ، كتلة المتر المكعب منها حوالى 480 كجم.
- أما السائلة فتتقلها سيارات نقل صهريجية زنة 50 طن أو أكثر ، كتلة المتر المكعب منها حوالى 770 كجم.
- الشبة الصلبة المستخدمة في محطات المياه تحتوى على 14-16 من أكسيد الألومنيوم ، بالإضافة إلى ماء التبلور ، ولهذا فإن كبريتات الألومنيوم الفعالة تكون نسبتها في الوزن 84-86%.
- أما السائلة فيكون تركيزها حوالى 50 % من الشبة الصلبة as 8% (Al_2O_3).
- الشبة سريعة الذوبان في الماء ، وينتج محلول حمضى يتطلب استخدام المواد المقاومة للتآكل في الأحواض والمضخات وشبكات المواسير.

وتتفاعل كبريتات الألومنيوم مع القلوية الطبيعية في الماء وإذا كانت هذه القلوية غير كافية فإننا نعمل على زيادتها بإضافة الجير لتكوين ندف من هيدروكسيد الألومنيوم .

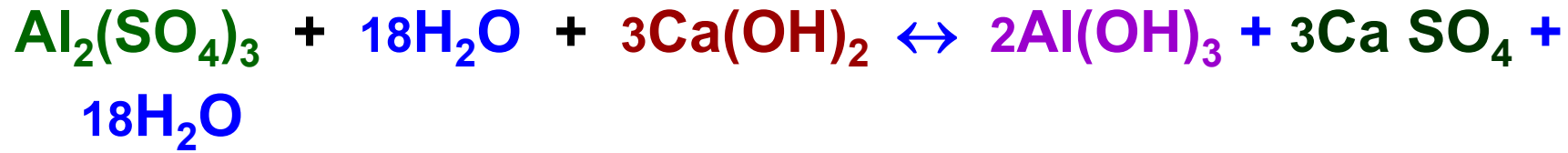
وفيما يلي المعادلة بالرموز ثم بالأوزان الذرية:



وفي كلتا الحالتين يتكون هيدروكسيد الألومنيوم الغير قابل للذوبان ، وهو الأساس في عملية الترويب .



وتأتى كبريتات الألومنيوم عادة على شكل حبيبات مبلورة وتحتوى على ماء التبلور وتركيبها الكيميائى: $\text{Al}_2(\text{SO}_4)_3 \cdot 14\text{H}_2\text{O}$ ، ولا بد ان نأخذ هذا الماء (ماء التبلور) فى الاعتبار عند حساب الأوزان فى المعادلة كالتالى:



$$(26.98 \times 2) + 3(32.06 + 64) + 18(2 + 16) + 3(40.08 + 34) \equiv 2(26.98 + 51) + 3(40.08 + 96.06) + 18(2 + 16)$$

$$\frac{53.96 + 288.18}{324} + 222.24 \equiv 155.96 + 408.42 +$$

$$666.14 + 222.24 \equiv 888.38$$

$$888.38 \equiv 888.38$$

وتوضح النتيجة أن كل 666.14 جم من كبريتات الألومنيوم (الشبة) تتحد مع 222.24 جم من الجير لإنتاج 155.96 جم من هيدروكسيد الألومنيوم .

كما تبين المعادلة ان 1 جم من الشبة مع 0.33 جم من الجير ينتج 0.23 جم من هيدروكسيد الألومنيوم .

وتأتى كبريتات الألمنيوم عادة على شكل حبيبات مبلورة وتحتوى على ماء التبلور وتركيبها الكيميائى: $\text{Al}_2(\text{SO}_4)_3 \cdot 14\text{H}_2\text{O}$ ، ولا بد ان نأخذ هذا الماء (ماء التبلور) فى الاعتبار عند حساب الأوزان فى المعادلة كالتالى:



$$666.14 + 486.3 \leftrightarrow 155.96 + 408.42 + 324 + 264$$

(300.3 as CaCO_3) $\leftrightarrow$ (288.18 as SO_4)

$$1 + 0.73 \leftrightarrow 0.234 + 0.61 + 0.486 + 0.396$$

(0.45 as CaCO_3) $\leftrightarrow$ (0.432 as SO_4)

وتوضح النتيجة أن كل 666.14 جم من كبريتات الألمنيوم (الشبة) تتحد مع 300 جم من القلوية لإنتاج 155.96 جم من هيدروكسيد الألمنيوم .

كما تبين المعادلة ان 1مجم من الشبة تتفاعل مع 0.45 مجم من القلوية وينتج 0.4 مجم من ثانى اكسيد الكربون، 0.43 مجم كبريتات ذائبة.



من التفاعل السابق يتضح ان كل جزء فى
المليون (جم/م³) من كبريتات
الألومونيوم الصلبة، يقلل قلوية الماء
بنسبة 0.45 جزء فى المليون ، ويزيد
ثاني أكسيد الكربون بمقدار 0.4 جزء
فى المليون.

ويوضح الجدول مثال لتغير نسبة كل من
القلوية وثاني أكسيد الكربون والرقم
الهيدروجينى عند إضافة جرعة شبة
قدرها 30 جم / م³ .

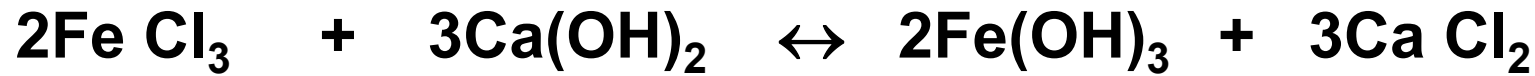
166	180	(/)	1
12.6	0.4	(/)	2
7.5	8.1	pH	3
1.2	8	{NTU}	4

(2) كلوريد الحديد

- يمكن الحصول على كلوريد الحديد فى أشكال مشابهة للشبة ولكن نظرا لتأثيراته الحمضية القوية في حالة الرطوبة فهو يورد عادة فى براميل قد تصل سعة البرميل الواحد منها 198 كجم .نسبة كلوريد الحديد فى حالته البلورية تصل إلى 60٪ بالوزن .
- أما كلوريد الحديد اللامائى الخالى من ماء التبلور يورد فى براميل معدنية محكمة الغلق تبلغ سعة 45 كجم ولا بد من استخدام جميع محتويات البرميل فور فتحه لأن بتعرضه للهواء يمتص الرطوبة ويتكون الحامض ذو الأثر الشديد فى التآكل.

- ويتفاعل كلوريد الحديد مع القلوية الطبيعية في الماء أو بإضافة الجير لتكوين ندف من هيدروكسيد الحديد وهو هيدروكسيد غير قابل للذوبان يؤدي نفس الوظيفة التي يؤديها استخدام الشبة .

- وفيما يلي المعادلة بالرموز ثم بالأوزان الذرية:



$$2(162.23) + 3(74.08) \equiv 2(106.85) + 3(111)$$

$$324.46 + 222.24 \equiv 213.7 + 333$$

$$546.7 \equiv 546.7$$

وتبين المعادلة انه يلزم 1جم من كلوريد الحديد مع 0.68 من الجير لإنتاج 0.65 جم من هيدروكسيد الحديد .

■ وبمقارنة هذا بالشبة نجد إننا نحتاج فقط إلى أقل من نصف الكمية من كلوريد الحديد لإنتاج نفس المقدار من الهيدروكسيد الذي لا يقبل الذوبان في الماء.

(3) الجير

- أكثر المواد القلوية استخدام هي مادة الجير وهي تأتي في العادة على شكل مسحوق جاف ابيض من الجير المطفى (المسقى بالماء) وهو ما يعرف باسم هيدروكسيد الكالسيوم $Ca(OH)_2$.
- وحسب نوع الجير المطفى تتراوح نسبة هيدروكسيد الكالسيوم النقي في هذا الجير بين 80-99%.
- الجير المطفى لا يذوب سريعا في الماء فلا بد من تحريك الخليط باستمرار في حوض الإذابة ،واحيانا يضاف على هيئة مسحوق بمعدل منتظم بواسطة مغذى خاص مع إنها اقل دقة من مضخة كبس المحلول .

(4) الكربون المنشط

- يستخدم الكربون المنشط لإزالة الروائح الكريهة والطعم غير المستساغ من الماء. ويكون الاضافة على هيئة مسحوق ناعم مما يسمح بمساحة سطحية كبيرة قادرة على الامتصاص. وهو غير قابل للذوبان ويضاف إلى الماء على هيئة مسحوق باستخدام نفس المعدات المجهزة لإضافة مسحوق الجير .
- وتضاف الجرعات بنسبة تتراوح بين 3-15 مجم /لتر تبعاً لاحتياجات التحكم في الطعم والرائحة .
- ويضاف الكربون المنشط قبل وصول المياه إلى المرشحات ويكون ذلك عادة في نفس الوقت الذي يضاف فيه الجير والشبة حتى يتاح الوقت الكافي لاستكمال التفاعل مع المواد التي تسبب الروائح قبل التخلص من الكربون في أحواض الترشيح .

(5) المروبات المساعدة

- هي مواد كيميائية تضاف في جرعات صغيرة للمياه كي تساعد في عمليات التنديف كما توفر وتقلل من كميات الشبة المطلوبة0
- وهذه المواد المساعدة في الترويب تكون مركبات بولي اليكترووليتات ،وهي مجموعة من المركبات الطبيعية أو الصناعية التي تجمع بين خصائص البوليمرات (المركبات ذات السلاسل الطويلة) وبين خصائص الاليكترووليتات .
- وتستخدم البولي الكتروليات بجرعات ذات مقادير صغيرة للغاية في حدود 0.5 مجم/ل، كما ان قوة تركيز المحلول يجب ان تكون اقل بكثير من المروبات العادية - عادة تتراوح بين 1-2.5%.

المزج وإضافة الجرعات

في التحاليل الكيميائية في مجال معالجة مياه الشرب تقاس قوة تركيز المحاليل عادة بتقدير وزن المادة الذائبة بالمليجرامات في وحدة الحجم للسائل (الماء) باللترات ،أي مجم /لتر أو جزء في المليون (ppm) .

و في عملية تجهيز محاليل الكيماويات المستخدمة في الترويب والمعالجة تقاس قوة تركيز المحاليل عادة بتقدير وزن المادة المذابة بالجرامات في وحدة الحجم للسائل (الماء) باللترات ،أي جم /لتر أو جزء في المائة (%). (جم/100مل) .

أما عند إضافة جرعات المواد الكيماوية للمياه فتحدد الجرعة بتقدير وزن المادة المضافة بالجرامات إلى وحدة الحجم للسائل (الماء) بالمتر المكعب {أي جم /م³}. .

تعريفات هامة

• التركيز :

يقاس التركيز بكمية المادة المذابة وزناً بالجرامات فى كمية المذيب حجماً باللترات..(أى جم/لتر)، وإذا ما قسم التركيز على 10 تعطي التركيز كنسبة مئوية (التركيز %)

• الجرعة :

تقاس الجرعة بكمية المادة المضافة وزناً بالجرامات فى كمية الماء المعالج حجماً بالمتر المكعب .. (أى جم/م³).

• كمية المياه الخام :

يقاس معدل تدفق المياه الخام بعدد المترات المكعبة المارة الى وحدات التنقية فى الساعة الواحدة .. (أى م³/س) .

تابع تعريفات هامة

- تصريف ظلمية الشبة :

يقاس معدل تصريف محلول الشبة بعدد اللترات المتدفقة الى وحدات التنقية (عند نقطة الإضافة) فى الساعة الواحدة . ..(أى لتر/س) .

- القسمات :

هى طول مشوار ذراع المكبس وبالتالي فقيمتها تمثل معدل التصريف للظلمية .
علما بان تدرج القسمات لأغلب الظلمبات يكون من صفر-100 درجة ،إلا ان البعض الآخر قد يكون مختلف (صفر-30 ...الخ) ، أقصى تدرج(100) يعنى ان الظلمبة تعمل عند أقصى تصريف لها وهى القيمة التى يعوض عنها فى معادلة حساب القسمات التى سيرد ذكرها .

تجهيز أحواض الشبة

الإنشاء:

محلول الشبة محلول حمضي آكال يتفاعل مع المادة الحاوية له لذلك يتم إنشاء أحواض تجهيز المحلول من المباني أو الخرسانة ثم يتم تبطينها بمادة لا تتأثر بالأحماض مثل السيراميك أو تدهن بمواد لا تتأثر بالأحماض مثل الايبوكسي .



تابع تجهيز أحواض الشبّة

• تركيز المحاليل:

يتم عادة تخفيف المُرَوِّبات في محطة المعالجة إلى محاليل ذات تركيزات مناسبة قبل إضافتها إلى المياه الخام ، وغالباً ما يكون قوة تركيز محلول الشبّة المستخدم يتراوح من 5-10% للمياه ذات العكارة المنخفضة ، من 20-30% للمياه ذات العكارة المرتفعة .

مثال (أ) لتركيز حوض

فمثلاً إذا فرضنا أن سعة حوض الإذابة لمحطة ما ..! هو 50 م³ والمطلوب تجهيزه بمحلول شبة صلبة تركيز 10% ؟

فيكون وزن الشبة الصلبة المطلوب إذابته هو 5 طن . (بمعنى إضافة 100 كجم من الشبة / متر مكعب)

(1) نضع الشبة بعد التحقق من وزنها في الشلالات الخاصة بها في حوض الإذابة الفارغ ثم يضاف الماء بحيث يكون الحجم الكلى النهائى 50 م³ .

(2) ثم يتم إذابة المروب اما بالهواء أو بالقلابات الميكانيكية وذلك حسب تجهيز الحوض وينبغى ان يستمر التقليب لفترة كافية حتى نضمن تمام الإذابة .

مثال (ب) لتركيز حوض

فمثلاً إذا فرضنا أن سعة حوض الإذابة لمحطة ما ..! هو 154م³ (11م طول × 3.5م عرض × 4م إرتفاع) والمطلوب تجهيزه بمحلول شبة صلبة تركيز 10٪ ؟

يتم إسقاط عدد 308 شيكارة شبة صلبة فى الحوض للحصول على محلول بتركيز 10 ٪ (اى يتم إسقاط شيكارتين لكل 1م³ من حجم الحوض) (ويعتبر كل 1م³ أرتفاع = 38.5م³ حجماً) .
ويتم اتباع الخطوات التالية لتجهيز المحلول المطلوب :

- يتم إضافة مياه للحوض من المحبس وعندما يصل منسوب المياه لمستوي ريش الخلاط يتم تشغيله لتقليب المحلول.
- يغلق محبس إضافة المياه للحوض عند ملئه .
- استمر فى التقليب حتي يتم إذابة كل الشبة .
- إبلاغ المعمل لأخذ عينة فى اليوم التالى لضمان تمام الإذابة.
- يتم السحب من الحوض الشبة حتي يصل إلى مستوي عوامة أقل منسوب .

مثال (ج) لتركيز حوض

إذا فرضنا أن سعة حوض الإذابة لمحطة ما ...! هو 154م³ (11م طول × 3.5م عرض × 4م إرتفاع) والمطلوب تجهيزه بمحلول شبة سائلة تركيز 10% ؟

في حالة الشبة السائلة (50%) ذات كثافة 1.32 جم/سم³ فيتم التخفيف بإضافة ضعف الوزن أي 30.8 طن شبة سائلة (200 كجم/م³) لتعطي نفس تركيز محلول الشبة الصلبة 10% .

ويتم تحويل هذا الوزن إلى حجم للتحكم في الإضافة $(30.8 \div 1.32 = 20.328 \text{ م}^3)$

()	3	()		()	
		()		()	÷ (*)
4.00	154.00	15.400	308.0	30.800	20.328
3.90	150.15	15.015	300.3	30.030	19.82
3.80	146.30	14.630	292.6	29.260	19.31
3.70	142.45	14.245	284.9	28.490	18.80
3.60	138.60	13.860	277.2	27.720	18.29
3.50	134.75	134.75	269.5	26.950	17.78
3.40	130.90	13.090	261.8	26.180	17.27
3.30	127.05	12.705	254.1	25.410	16.77
3.20	123.20	12.320	246.4	24.640	16.26
3.10	119.35	11.935	238.7	23.870	15.75
3.00	115.50	11.550	231.0	23.100	15.24
2.90	111.65	11.165	223.3	22.330	14.73

[4× 3.5× 11]

تحضير محلول شبة بتركيز 10



المناقشة

س1 عرف ما هو الفرق بين الجرعة والتركيز ؟

ج 1

• التركيز :

يقاس التركيز بكمية المادة المذابة وزناً بالجرامات فى كمية المذيب حجماً باللترات..(أى جم/لتر)، وإذا ما قسم التركيز على 10 تعطي التركيز كنسبة مئوية (التركيز %)

• الجرعة :

تقاس الجرعة بكمية المادة المضافة وزناً بالجرامات فى كمية الماء المعالج حجماً بالمتر المكعب .. (أى جم/م³).



المناقشة

س2 أذكر الخطوات التي يتم اتباعها عند استخدام شبة
سائلة لتحضير محلول شبة تركيزه 20% (كشبة صلبة)
في حوض سعة 20 م3 ؟

جـ 2

- كل 1 م³ يلزمه ← 200 كجم شبة سائلة (لعمل محلول 10)
- كل 1 م³ يلزمه ← 400 كجم شبة سائلة (لعمل محلول 20)
- ∴ 20 م³ يلزمهم ← ؟
» 8000 كجم شبة سائلة

وبمعلومية كثافة الشبة الخام (1.32 جم/سم³)

∴ حجم الشبة المطلوب لتركيز الحوض = 8 طن $6 = 1.32 \div$ م³

اختبارات التحكم في التشغيل

هى الاختبارات التى تساعد المشغل علي التحكم في عملية الترويب / التنديف وهى :-

- اختبار الجار Jar test
- اختبار الأس الهيدروجيني pH test
- اختبار العكارة Turbidity test
- اختبار قابلية الترشيح Filterability test
- اختبار جهد الزيتا Zeta potential test
- اختبار مرور التيار الكهربى Streaming Current test
- اختبار عد الجسيمات العالقة Particle counting test

(1) اختبار الجار

اختبار شائع منذ سنوات عديدة ،
يستخدم له جهاز متوفر لدى
أغلب المشغلين في حقل معالجة
المياه ، وهو يستخدم :

- لاختيار أو لتحديد الجرعة المثالية
(Optimum doses)
للكيماويات المستخدمة في عملية
الترويب والتنديف .
- لتقييم المروبات الجديدة والمفاضلة
بينها وبين المروبات المتاحة من
ناحية الكفاءة والتكلفة .



طريقة إجراء التجربة

- ليس هناك طريقة قياسية لإجراء التجربة ولكن هناك خطوات نموذجية يمكن الاسترشاد بها وهي وأردة بكتيب :

(AWWA) Manual M12 {Simplified procedures for Water Examination }

ملخص الطريقة :

تتلخص الطريقة كالتالي : تجميع عينة من الماء الخام وتصب في عدة كاسات ، ثم يضاف لها جرعات متدرجة الزيادة من المروب الكيميائي ، مع مراعاة أن يجرى الاختبار فور جمع العينة لتجنب الأثر الناتج عن تغير درجة حرارة مياه العينة ، كما يجب تهيئة الظروف الطبيعية لمياه العينة محاكاة لنفس ظروف المياه المعالجة بالمحطة تماما من حيث سرعة التقليب ووقت المكث لمرحلة الترويب والتنديف ثم الترسيب .

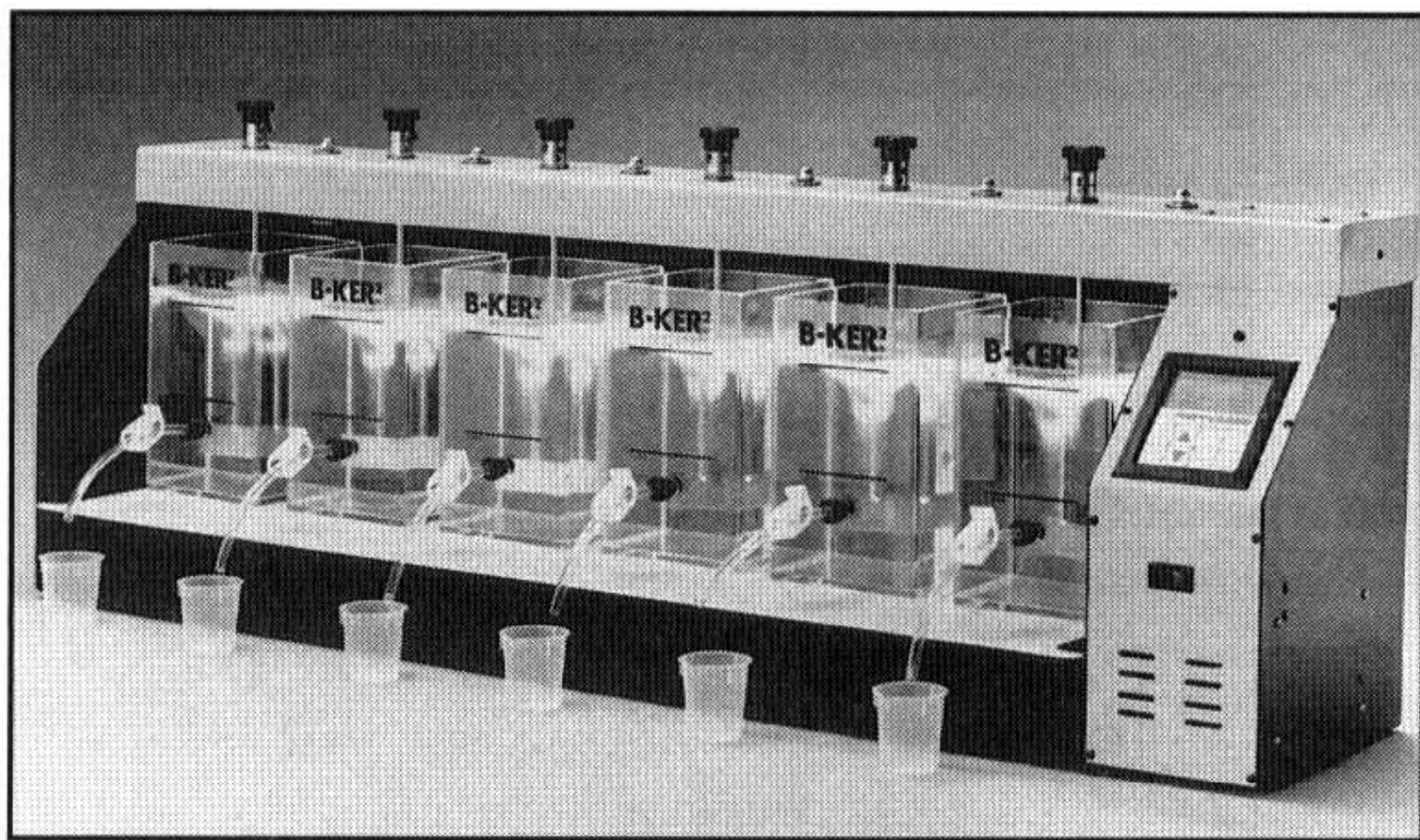


نماذج أخرى لأجهزة الجار

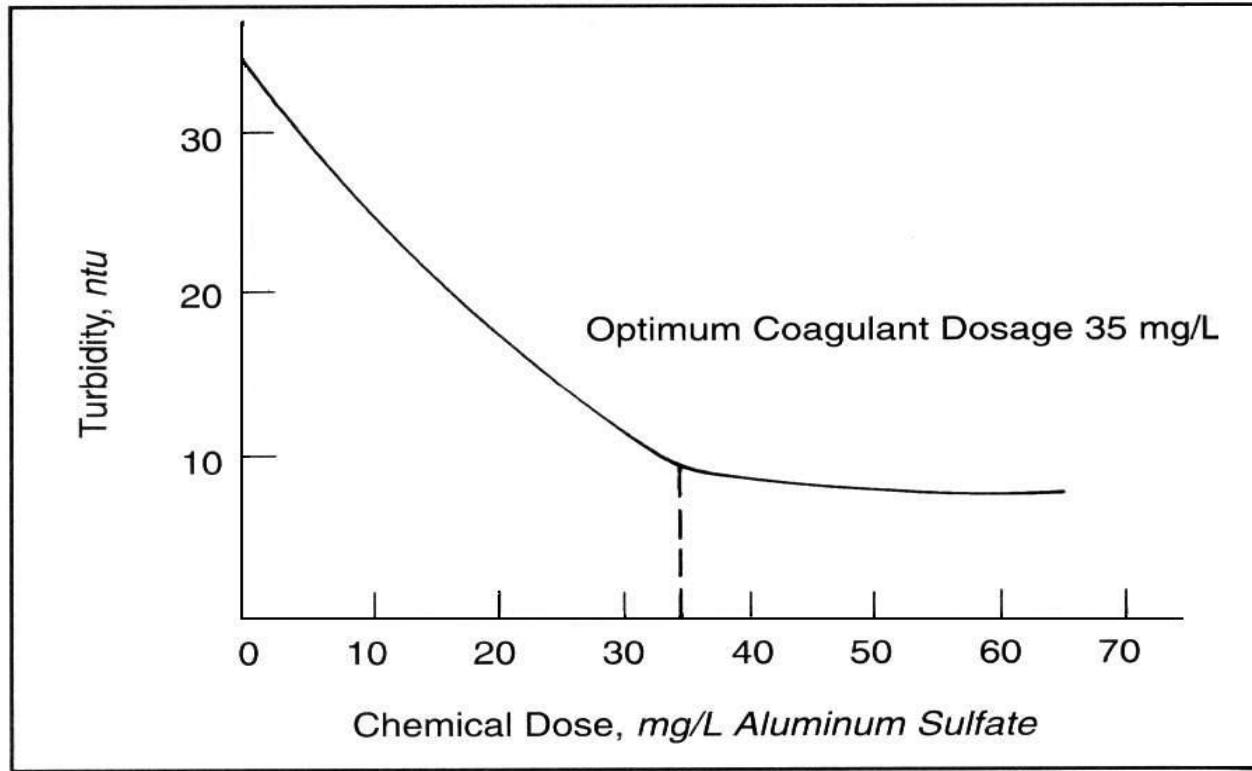








Courtesy of Phipps & Bird.



والشكل البياني يوضح العلاقة بين الجرعة ودرجة العكارة كنتيجة اختبار علي عينة مياه باستخدام مروبوات مختلفة.

ومن الشكل نلاحظ أن الجرعات فوق 35 جم / م³ تعطي تحسن طفيف في درجات العكارة لا تتناسب وكميات المروب المستهلكة من الناحية الاقتصادية .

لذا فان الجرعة 35 جم / م³ هي الجرعة المثالية في مثل هذه الحالة.

(2) اختبار الرقم الهيدروجيني

جميع المروبات المستخدمة تعمل
بكفاءة داخل مدي أس
هيدروجيني محدد فمثلا أملاح
الألومنيوم تعمل في المدي من
5.5-7.5 (7) وأملاح الحديد
في المدي 5-8.5 (7.5)



(3) اختبار العكارة

قياسات العكارة في اختبار الجار
تمدنا بقياس أكثر دقة من الرؤية
بالعين المجردة في الحكم علي
درجة التنديف والترويق ، وكذا
الوقوف علي درجة الكفاءة في
نسبة إزالة العكارة ومدي
مطابقتها للمطلوب .

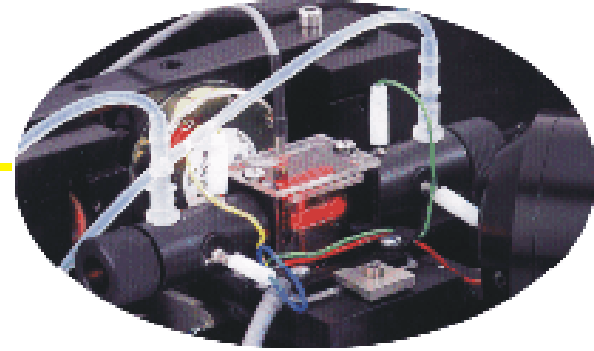


(4) اختبار قابلية الترشيح

يستخدم اختبار قابلية الترشيح خلال مرشح استرشادي (Pilot Filter) كطريقة لاختبار مدي الفاعلية التي يمكن بها ترشيح مياه مروبة (قبل الترسيب) ، حيث يقيس الاختبار مقدار المياه المرشحة في مدة زمنية معينة.



(5) اختبار جهد الزيتا

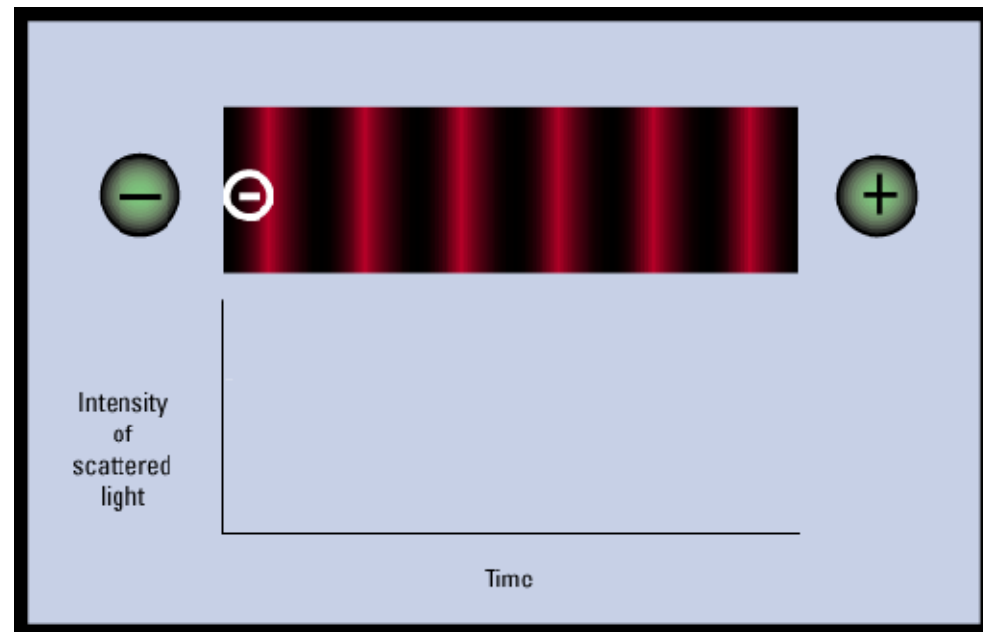
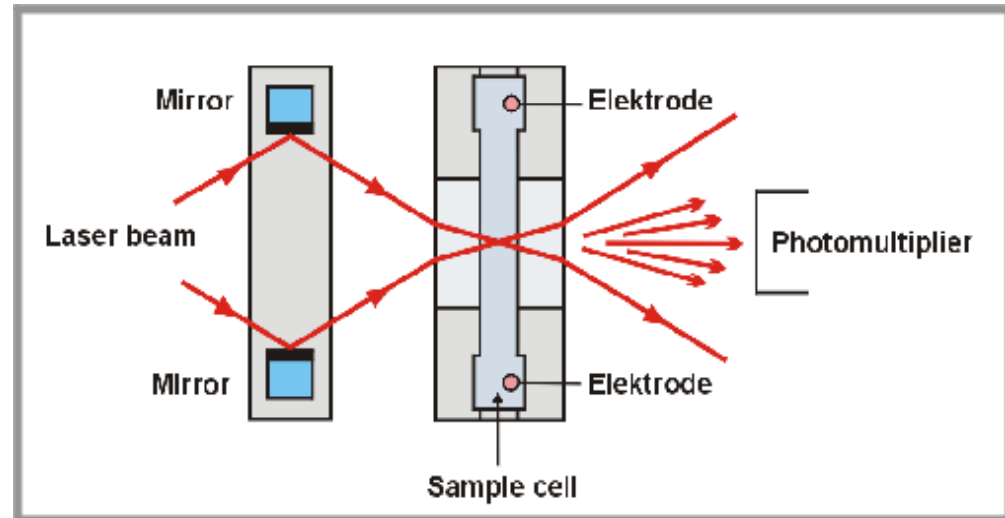
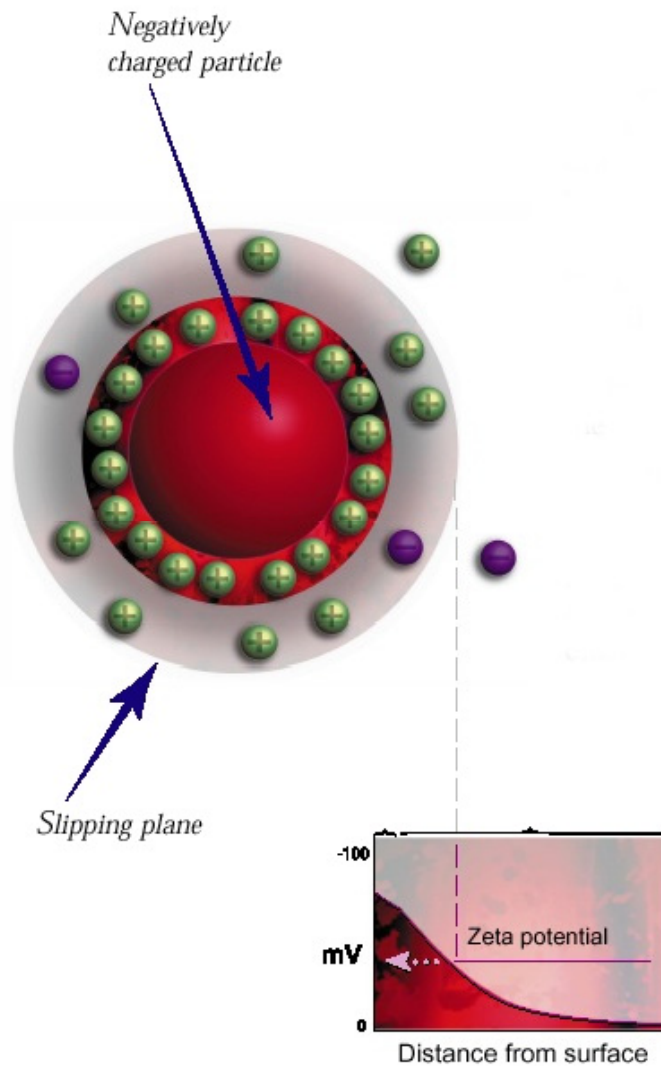


measuring cell

يستخدم جهاز الزيتا في تقييم أثر الجرعات المروبة علي
خفض حدة التنافر بين الجسيمات وبعضها . وبالتالي
يمكن تحديد أفضل جرعة للمروب .

كما يستخدم في تعيين أفضل درجة أس هيدروجيني يعمل
عندها المروب المستخدم .

جهد الزيتا



كفاءة الترويب التي تحدث في نطاقات مختلفة لجهد زيتا {ZP}

• يجب مراقبة جهد الزيتا ليتراوح في مدى معلوم (غالبا من 4- إلى 10- مللي فولت) لإنتاج أقل عكازه ، وعادة يتفاوت هذا المدى من محطة لأخرى ، وكلما أقترب هذا الجهد من الصفر كان ميل الجسيمات للترسيب أسرع بمعنى أن كفاءة الترويب تكون أكبر .

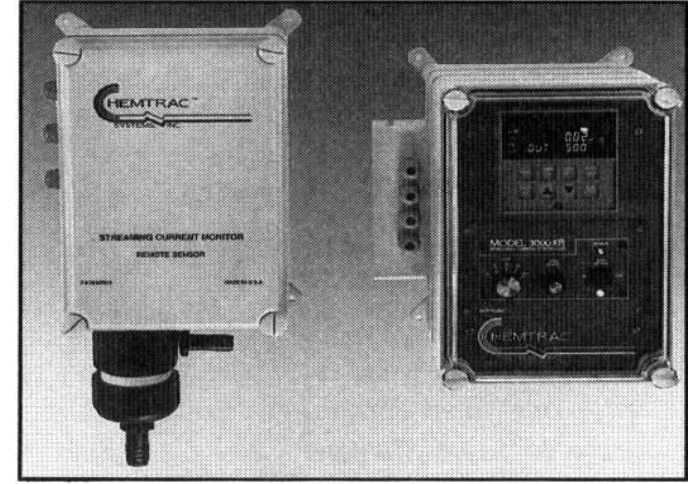
3+	—	
1-	—	4-
5-	—	10-
11-	—	20-
21-	—	30-



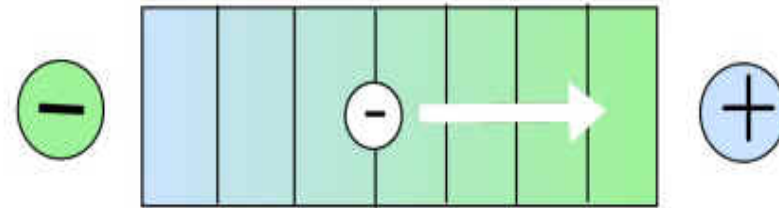
(6) اختبار مرور التيار الكهربائي (SCD)

- يستخدم لهذا الاختبار جهاز يقيس كفاءة المادة المروبة عن طريق قياس درجة مقاومة المياه لمرور التيار الكهربائي ومن مميزات هذا الجهاز أنه يعتبر أداة تحكم وتسجيل مستمرة ، علاوة على إمكانية التحكم الأتوماتيكي في تغيير جرعة المروب مع تغير طبيعة المياه .

Streaming current detector with remote sensor

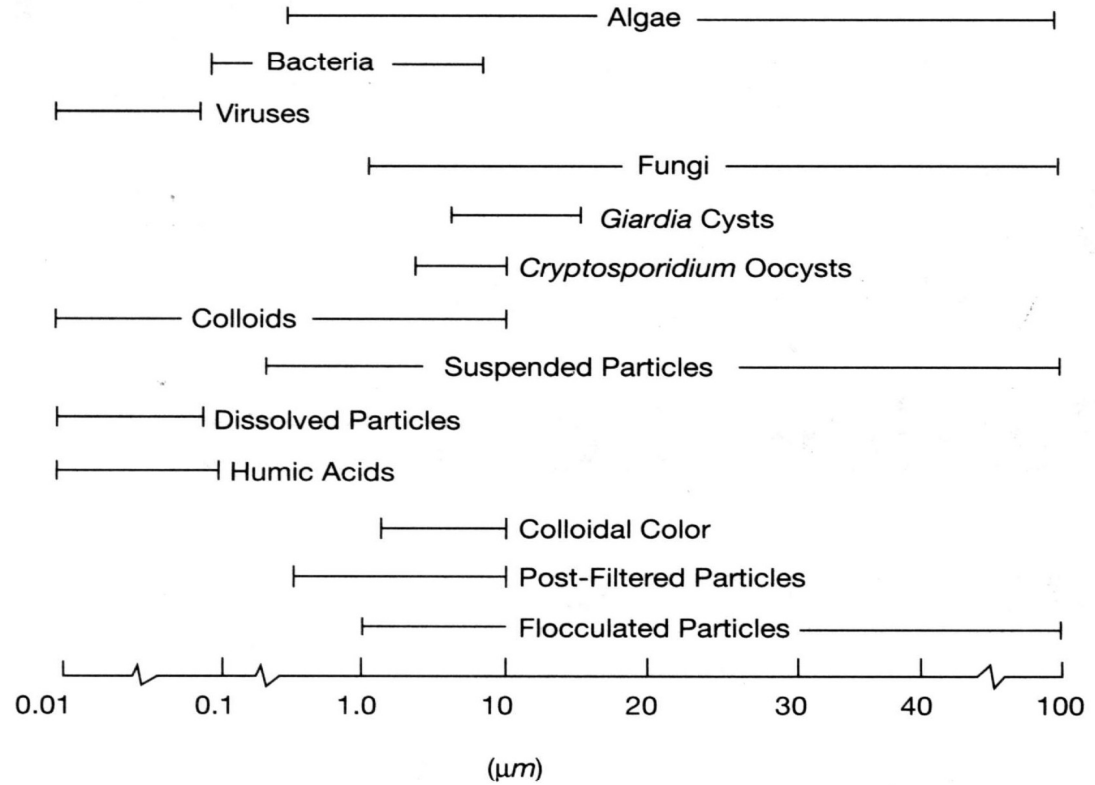


Courtesy of Chemtrac Systems, Inc



(7) اختبار عد الجسيمات

- أجهزة قادرة علي عد الجسيمات العالقة بالمياه وتصنيفها حجماً، وبالتالي يمكن التعرف علي نوع العوالق المحتمل تواجدها.



Source: McTigue and Cornwell (1988).

عوامل تقييم نتائج اختبار تحديد الجرعات

توجد عدة عوامل هامة فى تقييم نتائج اختبار تحديد الجرعات:

1. معدل تكوين الندف
2. شكل جزيئات الندف
3. شفافية المياه بين الندف
4. حجم هذه الندف
5. كمية الندف المتكونة
6. معدل ترسيب الندف
7. شفافية المياه للطبقة الرائقة

عوامل نجاح نتائج اختبار تحديد الجرعات

لضمان فاعلية الاختبار (Reliability) يجب محاكاة:

1. معدل الانحدار في السرعة : Gradient Velocity (G)

2. زمن الخلط : Retention time

3. زمن الترسيب : Settling time



1- معدل الانحدار فى السرعة : Gradient Velocity (G)

سرعات المزج السريعة والبطيئة اللازمة لإجراء التجربة تحدد بناءً على الوضع التصميمى وظروف التشغيل الخاصة بأحواض الترويب والتنديف بالمحطة . وهناك علاقة بيانية بين قيمة (G) الخاصة بأحواض الترويب/التنديف (التي يمكن معرفتها من كتيب التشغيل الخاص بالمحطة أو حسابها بواسطة المتخصصين) وبين سرعة الخلط لجهاز الجار (rpm).

Velocity Gradient

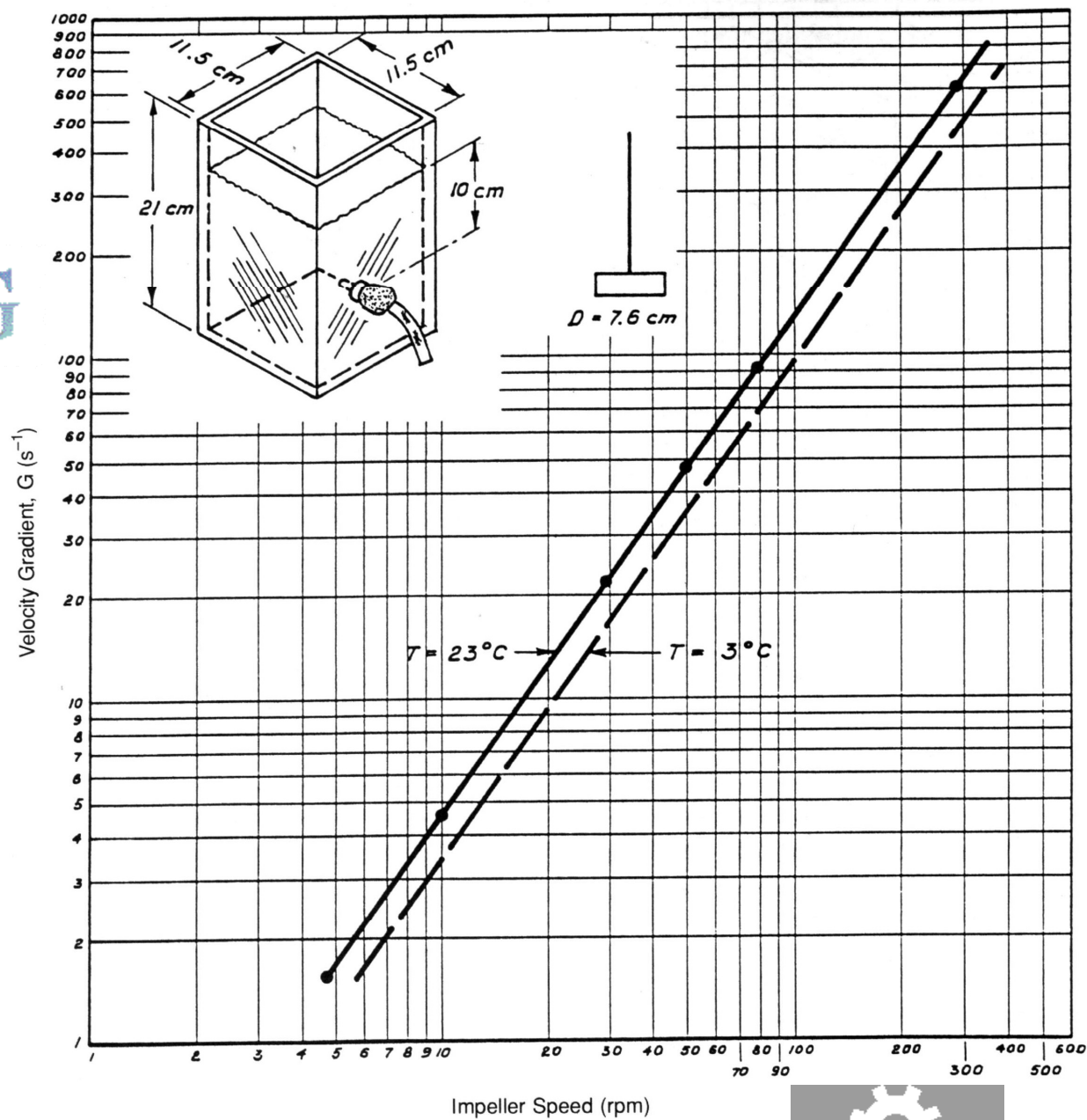
The Velocity Gradient (G) is a measure of the mixing energy (measured in S^{-1}) that is present during both the flash mix and the flocculation stages of water treatment.

$$\text{velocity gradient (G)} = (P/\mu V)^{1/2}$$

Where; **P** - power dissipated, **μ** - water viscosity, **V** - volume-

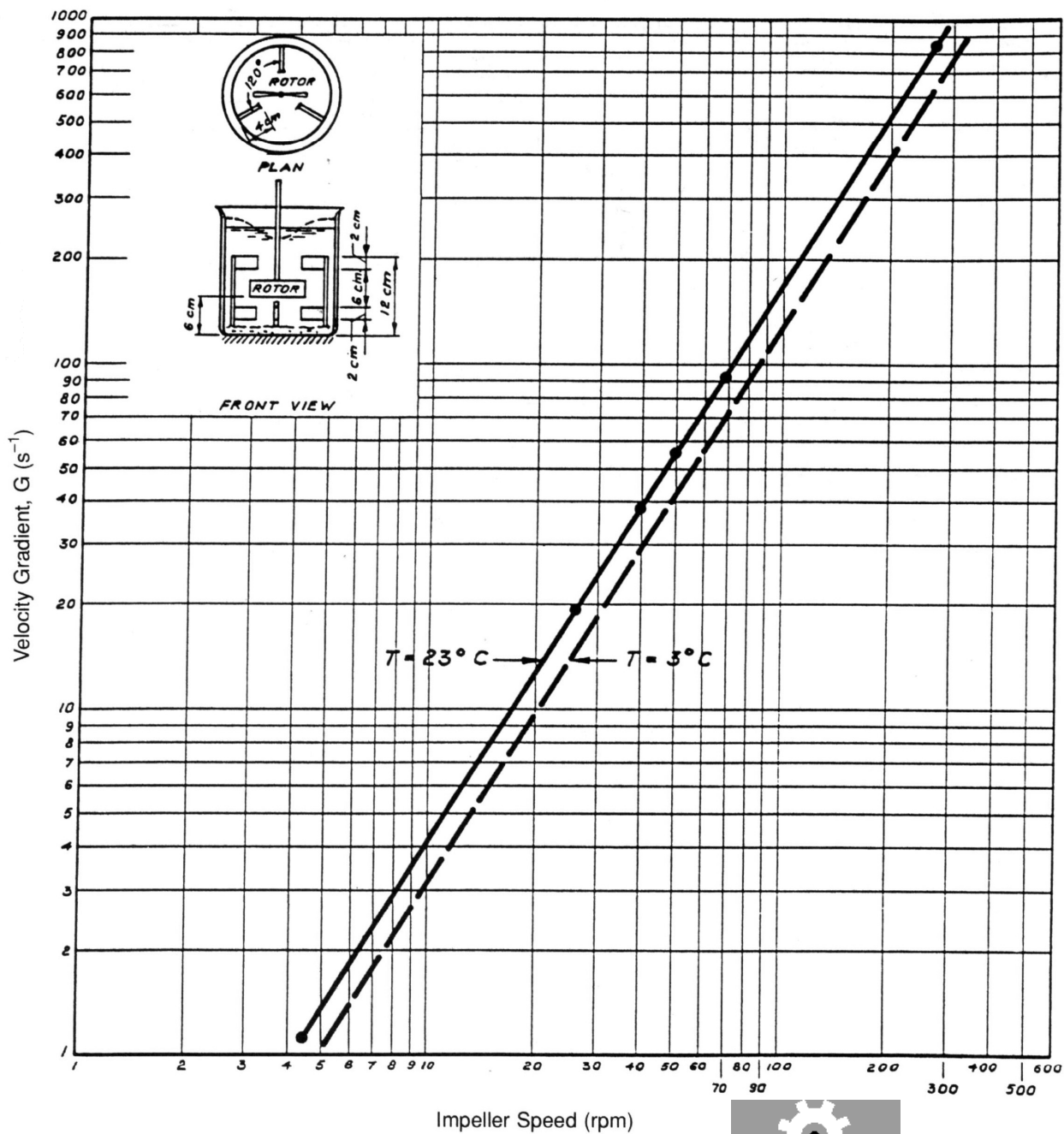
منحنى G للبدلات المجداقية المسطحة فى الكأس المربع Gator Jar

G



منحنى G للبدلات المجدافية المسطحة فى الكأس المستدير Hudson Jar

G



2- زمن الخلط : Retention time

يجب محاكاة أزمنة المزج السريع والبطيء
للتجربة للأزمنة الحقيقية بالمحطة ،
ويمكن معرفتها من سجلات المحطة.

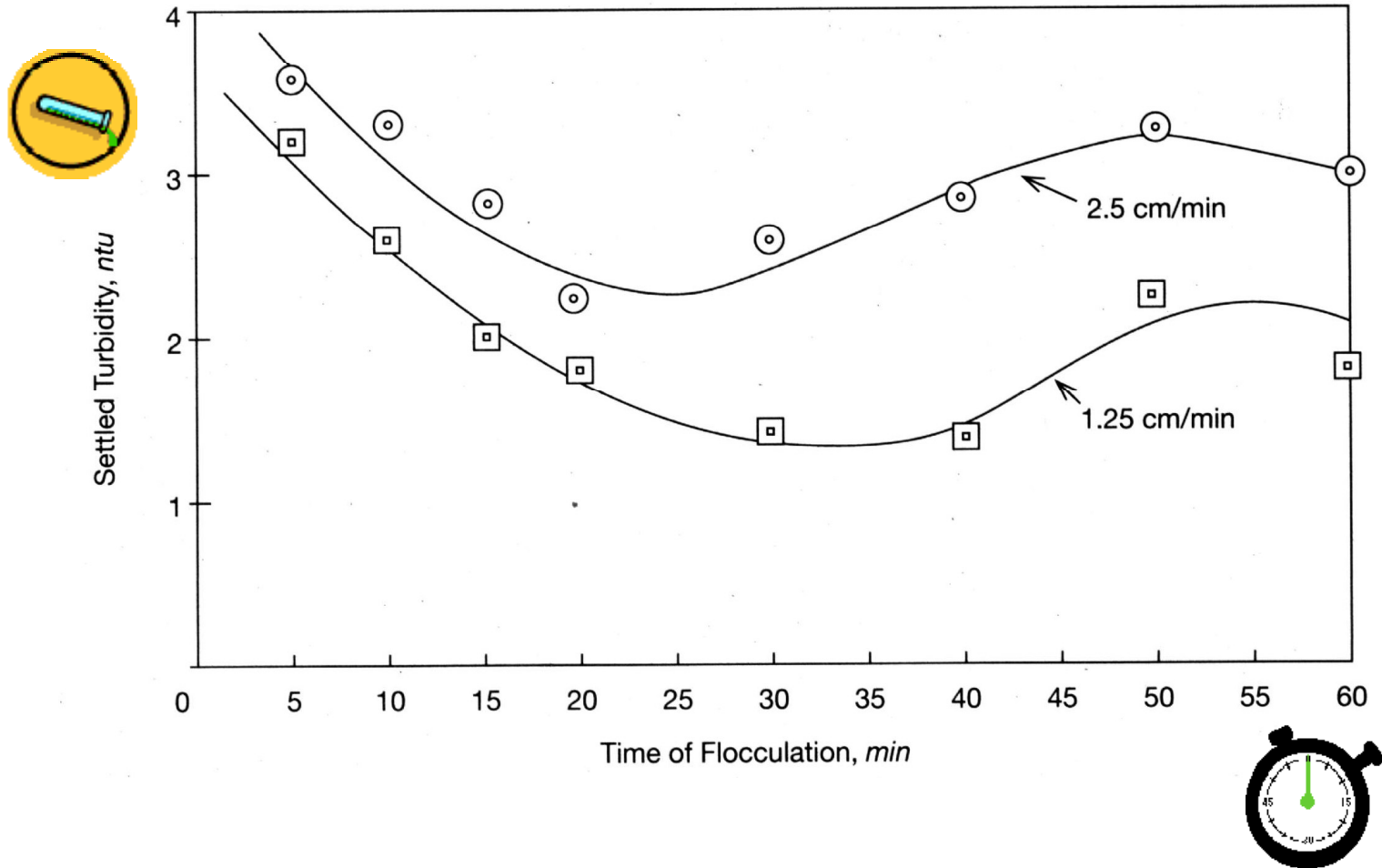
أو حسابها بقسمة سعة الحوض على معدل
التدفق.

فمثلاً إذا كان سعة حوض الترويب 50 م³
ومعدل التدفق للمياه الخام خلال هذا
الحوض 6000 م³/س فيكون زمن
المكث (زمن التقلب السريع) 30 ث ،
وبالمثل يتم حساب زمن التقلب البطيء.



العلاقة بين وقت التنديف وبين العكارة

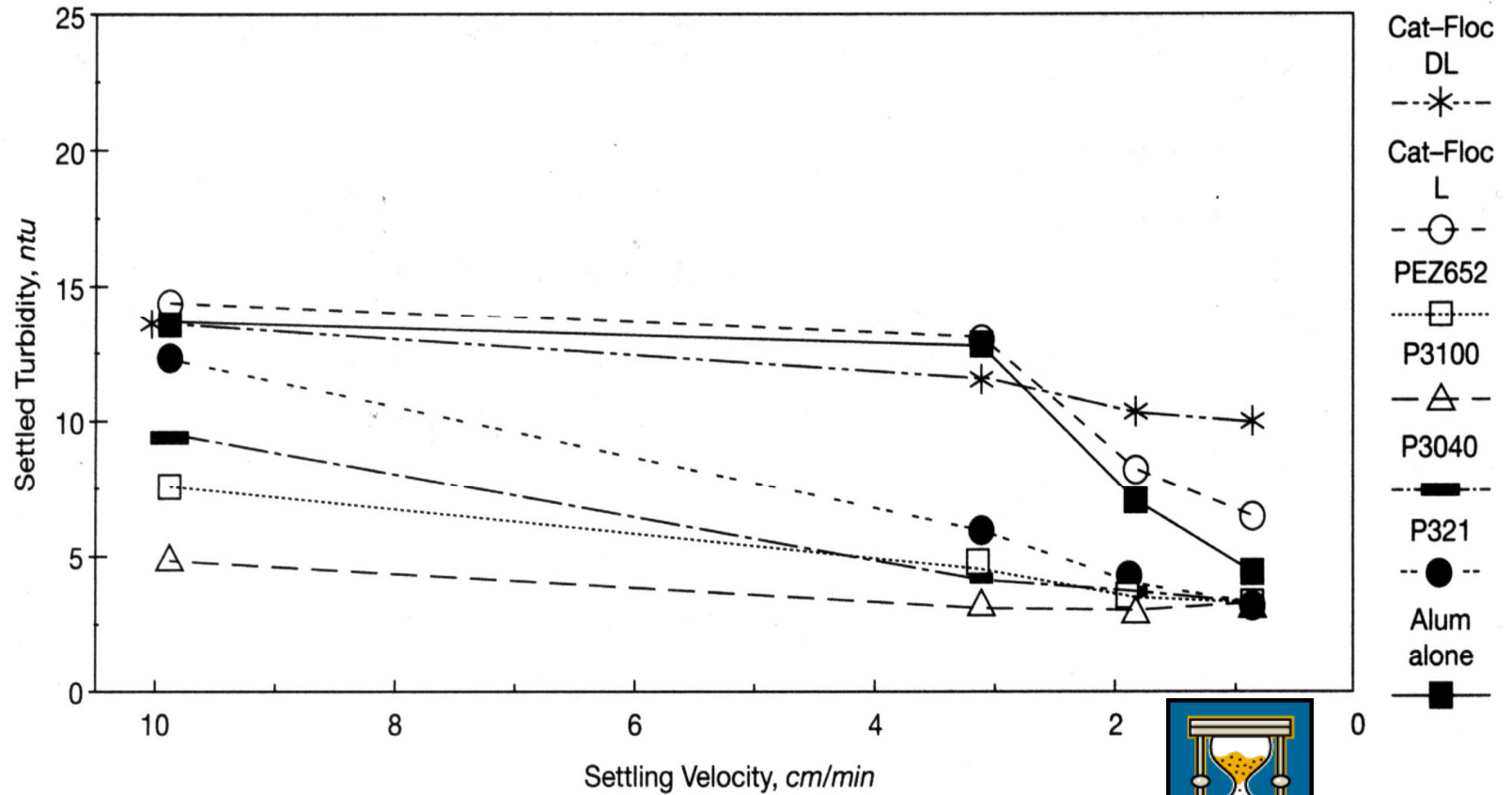
أحياناً زيادة زمن التنديف تعطى نتائج عكسية . ويوضح الشكل العلاقة بين وقت التنديف وبين العكارة .



3- زمن وسرع الترسيب : Velocity& Settling time

- من الأخطاء الشائعة في إجراء تجربة الجار هي عدم الدقة في تحديد زمن الترسيب... فمثلاً الوقت الطويل يعطى نتائج جيدة على غير المفروض من محاكاة الزمن الحقيقي بالمحطة .

في تجربة جار نلاحظ انه بعد مرور 30 ق تتقارب درجات العكارة في جميع الكاسات من بعضها مما يصعب معه التقييم.



Test Conditions:

Alum	=	25 mg/L
Polymer	=	1 mg/L
pH Adjustment	=	Lime
Rapid Mix	=	14 s @ 400 1/s
Flocculation	=	14.7 min @ 18 1/s
Raw Turbidity	=	11.3 NTU
Raw pH	=	7.2
Settled pH	=	7.0

الشكل البياني يوضح العلاقة بين سرعة الترسيب والعكارة لبوليمرات مساعدة مختلفة.



ولحساب زمن الترسيب المناسب لإجراء التجربة يجب أولاً معرفة معدل التحميل السطحي (Surface Loading Rate) لحوض الترسيب أو حسابه:

$$\text{معدل التحميل السطحي م/س} = \frac{\text{معدل التدفق (التصرف) م}^3/\text{س}}{\text{المساحة السطحية لحوض الترسيب م}^2}$$

ومن ثم يمكن حساب سرعة الهبوط (سم/دقيقة) وبالتالي حساب الوقت اللازم لهبوط مسافة 10 سم بالاستعانة بالجدول التالي.

$$\frac{10}{\Delta \varepsilon} \times \Delta \varepsilon$$

$$\frac{100}{60} \times \Delta$$



10 ()		(/)
20	0.5	0.3
10	1.0	0.6
5	2.0	1.2
2.5	4.0	2.4
1	10.0	6.0

طريقة أخرى لحساب زمن الترسيب

****يمكن أخذ عينة مياه مندفعة من المرووق أو تجمع عينة مناسبة من الجار في مخبار مدرج ، ونحسب الوقت اللازم لترسيب حوالى 80% من الندف لمسافة 10 سم ، فيكون هذا الزمن هو زمن الترسيب المناسب لتطبيقه في اختبار الجار**



المتابعة الحقلية لمعدلات ضخ وإضافة محلول الشبة

يجب المتابعة الحقلية الدورية لكل من :

- قياس تركيز الشبة
- معايرة وضبط ظلمبة الشبة
- ملاحظة موزع الشبة
- قياس التصرف

1. قياس تركيز الشبة

يجب متابعة قياس نسبة تركيز محلول الشبة في أحواض الإذابة (أو التخفيف) الجاري استعمالها وتعديل معدلات ضخ ظلمبة الشبة لتلائم الجرعة المطلوب تحقيقها .



2. معايرة وضبط ظلمبة الشبة

هناك دائما فرق تصريف يظهر مع تشغيل ظلمبات حقن محلول الشبة ، وهذا الفرق قد يزداد مع الوقت وعليه يلزم من حين لآخر إجراء عملية معايرة لظلمبات الضخ لضمان التحكم فى إضافة الجرعات المناسبة من الشبة .



3. ملاحظة موزع الشبة



فى حالة ما إذا كانت ظلمبة الشبة الواحدة تعطى أكثر من مروق ، فيكون هناك موزع يفيض منه محلول الشبة بمنسوب ثابت لجميع المروقات .

ويجب مراقبة ومعايرة هذا الاتزان على فترات، وذلك لضمان كفاءة وسلامة توزيع محلول الشبة من الموزع إلى المياه الخام بأحواض الترويب بنفس الجرعة .









علاوة على ان بعض المروقات تكون الاضافة فيها من خلال مجرى طولية ينساب من جانبيها أو من خلالها محلول الشبة بانتظام على امتداد سطح دخول المياه الخام. ويجب ملاحظة وضبط هذا الاتزان ايضا ، لضمان امتزاج المروب بجسم المياه كليا بصورة متجانسة .







علاوة على ان بعض المروقات تكون الاضافة فيها من خلال مجرى طولية ينساب من جانبيها أو من خلالها محلول الشبة بانتظام على امتداد سطح دخول المياه الخام. ويجب ملاحظة وضبط هذا الاتزان ايضا ، لضمان امتزاج المروب بجسم المياه كليا بصورة متجانسة .



4. قياس التصريف

يستعمل القائمون على تشغيل محطات معالجة المياه عدادات لقياس التصريف من أجل التحكم في معدل التصريف إلى كل عملية معالجة، ضبط معدلات التغذية بالمواد الكيماوية علاوة على تحديد كفاءة وحدات طلبات المياه ومراقبة كميات المياه المعالجة وحساب تكلفة وحدة المعالجة ويستخدم لذلك عدة أنواع من أجهزة قياس التصريف بدقة لا تتجاوز $\pm 2\%$ ومنها :

عدادات التباين الضغطي Differential pressure flow meter or Orifice plate

عدادات السرعة Velocity flow meter

عدادات التصريف المغناطيسية Magnetic flow meter

عدادات التصريف بالموجات فوق الصوتية Ultrasonic flow meter



المناقشة

س1 صف باختصار الخطوات المتبعة لإجراء تجربة تحديد جرعة الشبة المثلى ؟

ج 1

- (1) تجهيز المحلول
- (2) أجمع حوالى 7 لتر عينة من المياه العكرة .
- (3) ضع فى كل كأس من الكؤوس الستة كمية مقدارها 1000 مللي لتر من المياه العكرة .
- (4) ضع الكؤوس داخل الجهاز ثم اسقط ريش التقلب فى الكؤوس وقلب الماء بسرعة ولتكن 200 لفة/دقيقة (أو حسب الإرشادات التصميمية للمحطة) .
- (5) أضف بحرص وسريعا بواسطة ماصة جرعة الكلور المقدرة لجميع الكؤوس .
- (6) استخدم الماصة فى إضافة جرعات شبة متزايدة بالتوالى لكؤوس الاختبار الستة ، بحرص وبسرعة بقدر الامكان .
- (7) استمر فى التقلب السريع لمدة دقيقة واحدة (Detention time) من بداية إضافة الشبة .
- (8) قلل من سرعة التقلب لتصل إلى 30 لفة /دقيقة ، واستمر فى تقلب المحلول لمدة من 20 إلى 30 دقيقة (أو حسب إرشادات التصميم للمحطة).
- (9) لاحظ سرعة بداية تكون الندف فى كل كأس وشكلها وحجمها .
- (10) أوقف عملية التقلب ولاحظ ترسيب الندف بالكؤوس لمدة 5 -10 دقيقة .وعادة تشير العينة ذات الغيوم إلى عدم كفاءة الترويب أما ذات الترويب الجيدة فإنها تحتوي على ندف ثقيلة الوزن نسبيا .
- (11) أسحب بواسطة سيفون على شكل حرف S فى نفس الوقت تقريبا كمية المياه التي تمثل ارتفاع 7 سم العلوية من الكأس وهى حوالى نصف لتر تقريبا للكاسات الستة وجمعها فى عدد ستة مخابير لإجراء باقي الاختبار عليها . وسجل النتائج فى النموذج الخاص بذلك



المناقشة

س2 ما هي المعايير الأساسية التي تستخدم عند تقييم اختبار الجار ؟

جـ 2

- توجد عدة عوامل هامة فى تقييم نتائج اختبار تحديد الجرعات:
- معدل تكوين الندف
- شكل جزيئات الندف
- شفافية المياه بين الندف
- حجم هذه الندف
- كمية الندف المتكونة
- معدل ترسيب الندف
- شفافية المياه للطبقة الرائقة

(8)

⋮

▪

▪

▪

■
■

▪

▪

•

•

•

•

•

•

•

▪

:

.1

.

.2

.3

.

.4

.

⋮

⋮

⋮

(

.

10

.

⋮

:

(

50

.(0,1)

1000

24

.

.

⋮

⋮

(
-1

⁵ 100

.

(³ 70)

-2

.

⁵ 100

-3

.

-4

-5

.

⋮

⋮

()

⋮

(

()

-1

.

-2

.

-3

.

600

$$\begin{array}{rcl}
 & & \vdots \\
 & \vdots & (\\
 & \vdots & /^3 \\
 & (^3 \quad 250) & -1 \\
 & & (\quad) \\
 & & . \\
 (S) & (Q) & -2 \\
 & (h) & \\
 & Q = K \quad S \sqrt{2gh} & : \\
 & & - 3
 \end{array}$$

.

■
■

450

110

:

.

(/)

(

:

.

.1

.

.2

.

5 100

.3

.(/)

.4

.

(

:(110)

(/) 110

=

x (/)

8)

³ 7

()

(

.

()

)

.

⋮

•

•

■
■

■
■

■
■

$$/ \quad 66,632 = \quad (1)$$

$$/ \quad 26,8 = \quad (2)$$

$$/^\text{3} \quad 8,3 = \quad (3)$$

$$32,95 = \frac{110 \times 66,632}{8,3 \times 26,8} = \quad (4)$$

$$. \quad \quad \quad 8 \quad \quad \quad 32$$

1

90
-) - () -
 () -
) - () () -
 () -
 -
 -
 -
 -
 / 8 :
 () •
 •

1

•

Jar)

(Test

(/)

/ 0.5 – 0.2 :

") (.

"C*t

0.5 :

.

. /

.

—

—

1

•

—

—

—

—

—

95

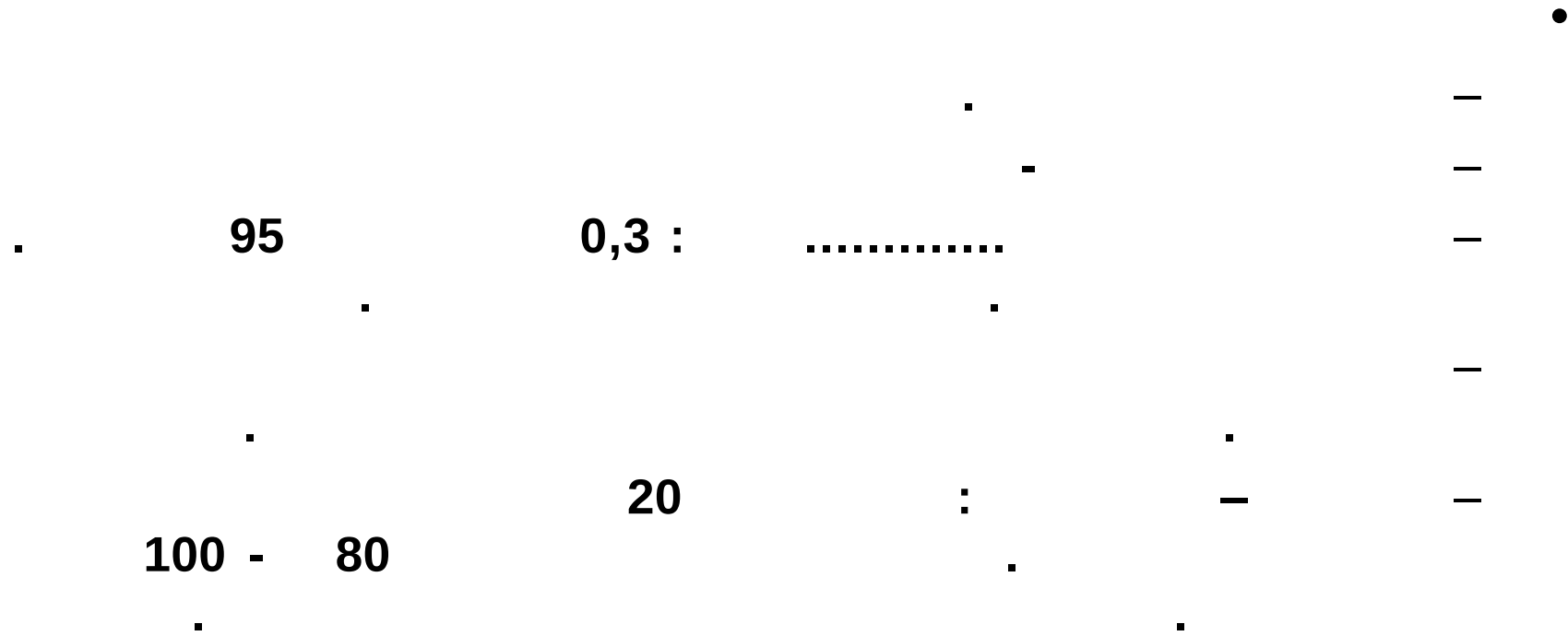
.

:

.....

5

1



1

•

—

—

—

—

—

•

•

•

•

•

•

•

—

5

3

1

()

•

"

—

"C*T

(/)

—

/

0,5

:

.....

—

/

1,5

-

.....

—

1

Jar test

()
.()
)

—

•

—

—

▪

—

.(

—

▪



Filter Evaluation and Optimization

Importance of Filter Optimization

- Optimize filtration and backwash
- Improve filter effluent quality
- Reduce filter ripening time
- Reduce turbidity / particle count spikes
- Meet lower turbidity standards
- Prevent exceptions reporting

Importance of Filter Optimization

- Identify filter operating problems
- Identify current media conditions
- Define proper bed depth
- Establish operating adjustments
- Predict media replacement needs
- Optimize particle/microbial removals

Agenda

- 1.Filtration Rate Analysis**
- 2.Backwash Flow Rate Analysis**
- 3.Backwash Bed Expansion Analysis**
- 4.Backwash Water Turbidity Analysis**
- 5.Sludge Retention Profile**
- 6.Mudball Analysis**
- 7.Turbidity Analysis**

1.Filtration Rate Analysis

Purpose

To determine the actual filtration rate in gal/min/ft²

Equipment Required

Stopwatch

Hook gauge

Filtration Rate Analysis Form

Calculator

Filter Bay Dimensions	Length (ft)		Date:	
	Width (ft)			
Filter Bed Dimensions	Length (ft)		Area (ft ²)	
	Width (ft)			
Drop Time	T1	T2	T3	Average time
Filtered Water Volume (gallon)	Filter Bay Length, ft x Filter Bay Width, ft x Water Drop, ft x <u>7.48</u>			
Filtration Rate (gal/min)	Filtration Rate, gal/min = $\frac{\text{Volume, gal}}{\text{Average Time, min}}$			
	Filtration Rate, gal/min/ft ² = $\frac{\text{Filtration Rate, gal/min}}{\text{Area, ft}^2}$			
Meter Accuracy	Flow Meter Accuracy, % = $\frac{\text{Flow Meter Reading, gal/min}}{\text{Calculated Filtration Rate, gal/min}} \times 100\%$			
Allowable Limits? 2.0 gal/min/ft ² (5 m/h)			Yes ☐	No ☐

Filtration Rate Analysis

Procedure:

1. Secure the hook gauge to the filter.
2. Close the filter influent valve.
3. Record the effluent valve setting and flow meter reading.
4. Start timing when the top hook breaks the water surface.
5. Stop timing when the bottom hook breaks the water surface.
6. Record the time required for the water to drop 6 inches.
7. Refill the filter basin.
8. Repeat steps 3 through 8 two more times.

Filtration Rate Analysis

Calculations

Determine the filtration rate in gallons per minute per square foot (gal/min/ft²).

$$\text{Filtration Rate, gal/min/ft}^2 = \frac{\text{Filtration Rate, gal/min}}{\text{Area, ft}^2}$$

Allowable Rates:

Rapid Sand Turbidity Removal Filters

2.0 gal/min/ft² (5 m/h)

High Rate Turbidity Removal Filters

4.0 gal/min/ft²

2. Backwash Flow Rate Analysis

Purpose

To determine the actual backwash flow rate in gal/min/ft²

Equipment Required

Stopwatch

Hook gauge

Backwash Flow Rate Analysis Form

Calculator

Filter Bay Dimensions	Length (ft)		Date:	
	Width (ft)			
Filter Bed Dimensions	Length (ft)		Area (ft ²)	
	Width (ft)			
Drop Time	T1	T2	T3	Average time
Backwash Water Volume (gallon)	Filter Bay Length, ft x Filter Bay Width, ft x Water Drop, ft x <u>7.48</u>			
Backwash Rate (gal/min)	Backwash Rate, gal/min = $\frac{\text{Volume, gal}}{\text{Average Time, min}}$			
	Backwash Rate, gal/min/ft ² = $\frac{\text{Backwash Rate, gal/min}}{\text{Area, ft}^2}$			
Meter Accuracy	Flow Meter Accuracy, % = $\frac{\text{Flow Meter Reading, gal/min}}{\text{Calculated Filtration Rate, gal/min}} \times 100\%$			
Allowable Limits? 18.75 gal/min/ft ² (36.8 m/h)			Yes ☐	No ☐

Backwash Flow Rate Analysis

Procedure:

1. Drain the filter to within a couple of inches of the media.
2. Measure and record the length and width of the filter bay.
3. Measure and record the length and width of the filter bed.
4. Secure the hook gauge to the filter bay railing.
5. Begin the backwash.
6. When the rising water reaches the lower nail point, start timing the rise.
7. Record the time required to reach the top nail.
8. Lower the water to beneath the bottom nail.
9. Repeat steps 6 through 9 two more times.

Backwash Flow Rate Analysis

Calculations

Determine the backwash rate in gallons per minute per square foot.

$$\text{Backwash Rate, gal/min/ft}^2 = \frac{\text{Backwash Rate, gal/min}}{\text{Area, ft}^2}$$

Allowable Rates:

Design criteria calls for 18.75 gal/min/ft² for single media filters.

3. Backwash Bed Expansion Analysis

Purpose

To determine that filter bed expansion during backwash is adequate to clean the filter media.

Equipment Required

Secchi Disc

Tape

5-ft Ruler

Backwash Bed Expansion Analysis Form



Filter Bed Expansion

Step One: Take at least 10 media depth measurements at randomly selected sites. The more measurements taken, the more accurate the results.

Filter Media Depth Measurements			
Measurements	Media Depth, inches	Measurements	Media Depth, inches
1		11	
2		12	
3		13	
4		14	
5		15	
6		16	
7		17	
8		18	
9		19	
10		20	
Sum of Measurements		Sum of Measurements	
Total Depth - Add the Sums of the Two Columns of Measurements			
Average Depth - Divide the Total by the Number of Measurements			

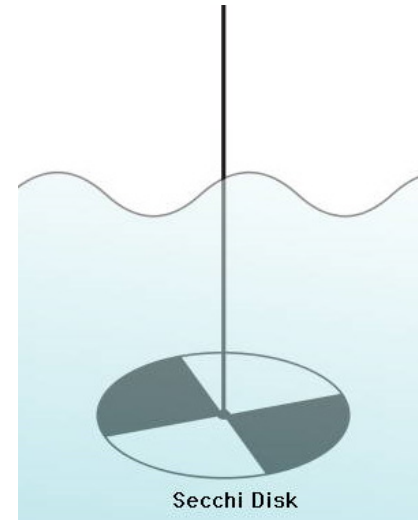
Step Two: Measure the bed expansion in inches. Bed Expansion, Inches = _____ inches

Backwash Bed Expansion Analysis

Procedure:

Calculations

Allowable Rates:



Backwash Flow Rate	Bed Expansion, %	Interpretation
Correct	< 20 %	Evaluate media for calcium carbonate scaling or polymer build
Correct	20-30 %	No action necessary
Correct	> 30 %	Check media effective size and uniformity coefficient

4. Backwash Water Turbidity Analysis

Purpose

To determine the desirable backwash duration. The desirable backwash duration is defined as the time it takes for the backwash water turbidity to drop to the 10-15 NTU range. The target duration is six to eight minutes.

Equipment Required

Stopwatch

grab sampler

Bench-top turbidimeter

Thirty 100-ml sample bottles marked in 1-minute intervals

Backwash Water Turbidity Evaluation Form

Pencil

Straight-edge

Single-cycle, semi-log paper, or two-cycle semi-log paper

Procedure:

1. Ensure all 100-ml sample bottles are marked in one-minute intervals and in order.
2. Designate one person to keep time during the backwash, and another to sample the backwash water.
3. Start the backwash cycle and the stopwatch.
4. At one-minute intervals sample the backwash water with the bucket.
5. Fill the 100-ml sample bottle to the line with backwash water from the bucket.
6. Dump the remaining backwash water from the bucket into the filter.
7. Repeat this sequence every minute until the normal backwash procedure is completed. It is advisable to extend backwash and sampling for 3 to 5 minutes beyond the normal backwash time.
8. Take the samples to the lab for analysis.
9. Shake each sample thoroughly before analysis.
10. Read the turbidity for each sample and record the results on the form.

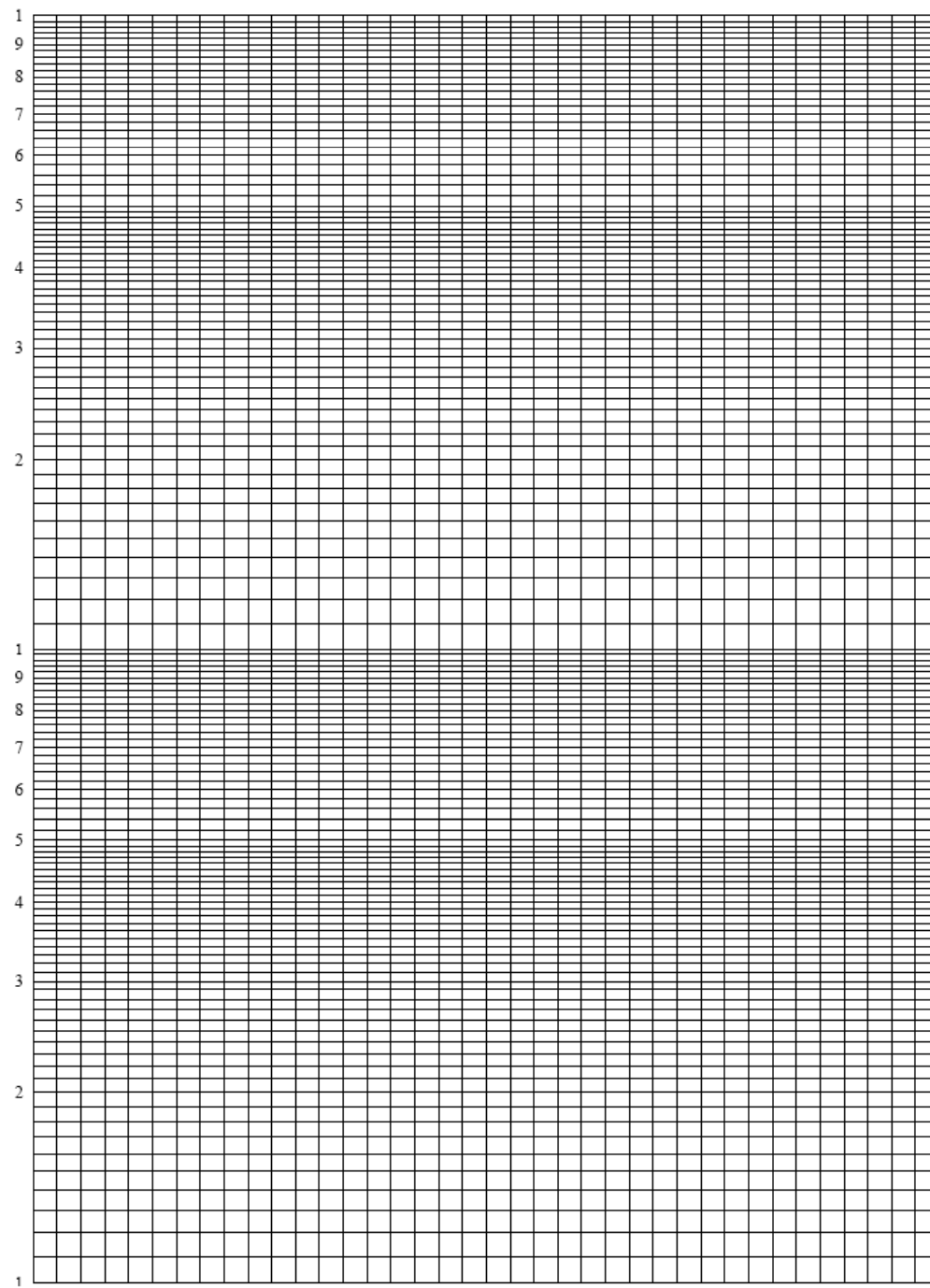
Backwash Water Turbidity Analysis Form

Time, minutes	Backwash Water Turbidity	Time, minutes	Backwash Water Turbidity
1		16	
2		17	
3		18	
4		19	
5		20	
6		21	
7		22	
8		23	
9		24	
10		25	
11		26	
12		27	
13		28	
14		29	
15		30	

At what time did the backwash water turbidity fall between 10 NTU and 15 NTU?

 minutes

Target: 6 to 8 minutes



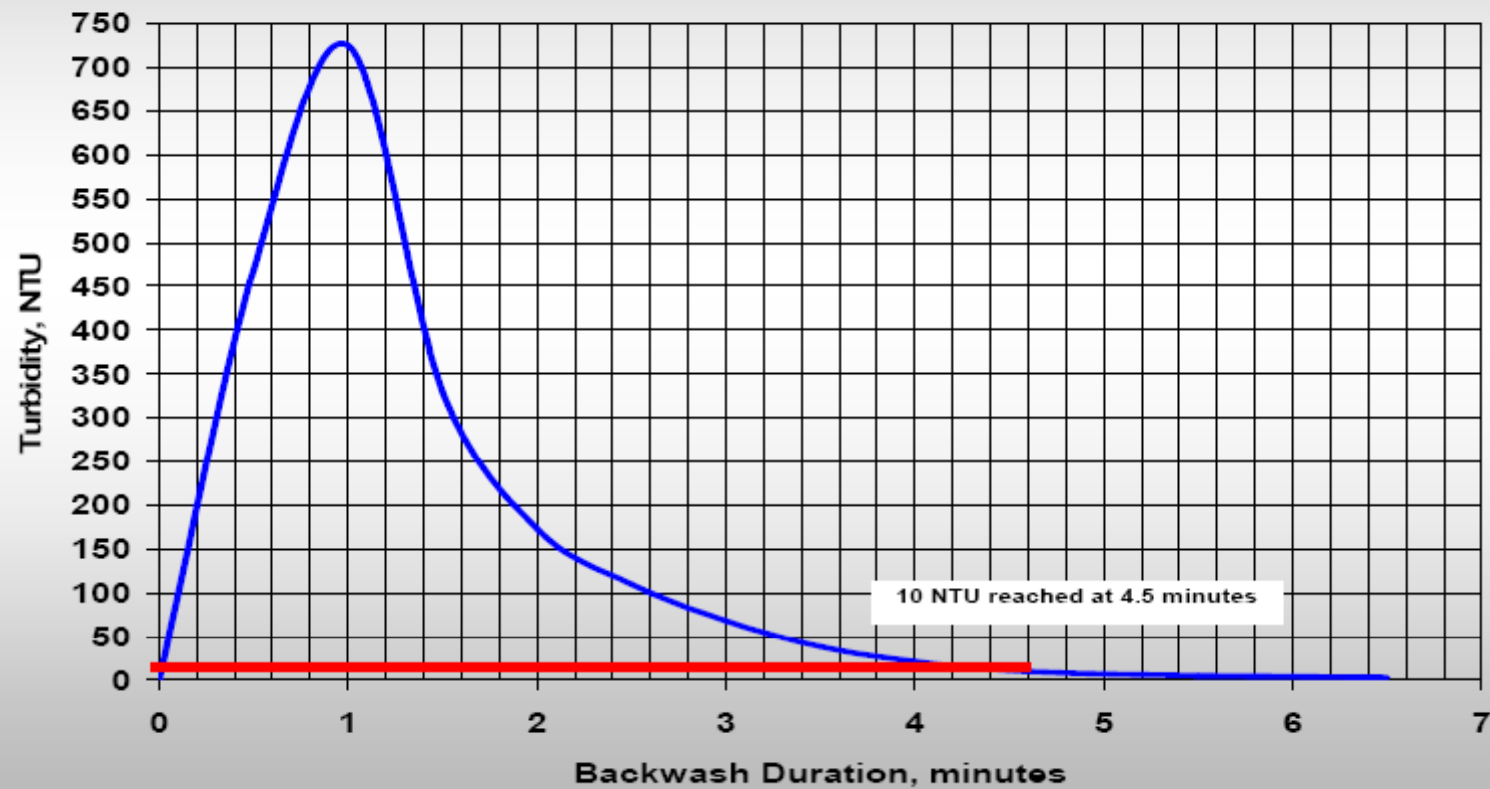
Backwash Water Turbidity Analysis

Procedure:

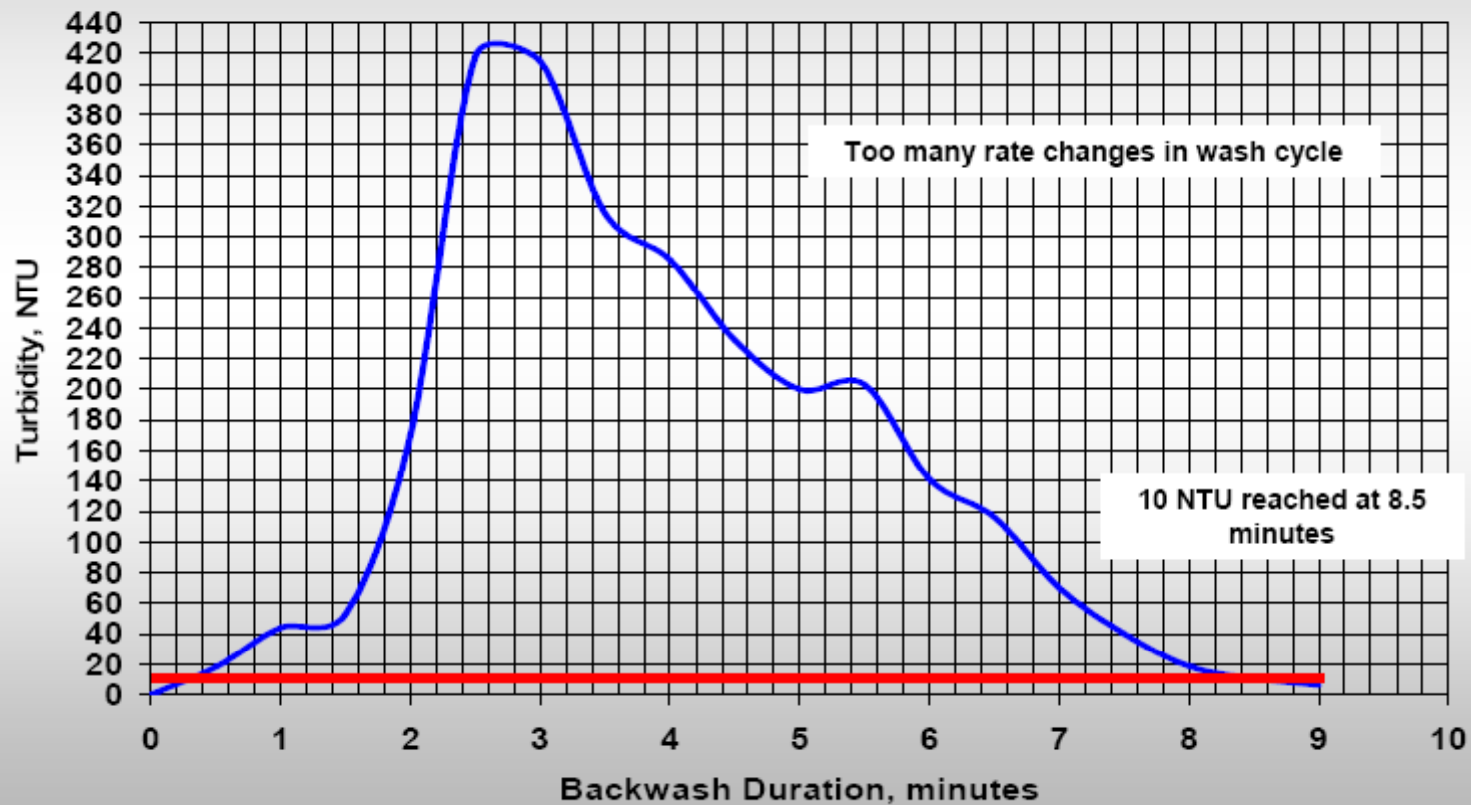
Calculations:

Allowable Rates:

Backwash Duration Tests



Backwash Duration Tests



5. Sludge Retention Profile

Purpose

The Sludge Retention Profile is a way of determining how much sludge remains in the filter.

The retained sludge in a properly backwashed and adequately ripened filter should be in the range of 30 – 60 NTU.

Equipment Required

24 to 36 one-gallon resealable plastic bags

Core sampler

100-ml graduated cylinder

Pint Jar

50-ml beaker

Tap water

Bench-top turbidimeter

1-liter Erlenmeyer Flask

Sludge Retention Profile Analysis Form

Procedure:

1. Measure out 50ml of sample from the “Before Backwash Bag” marked “0-2 in” , using the 100-ml graduated cylinder.
2. Transfer the 50-ml sample to the 500-ml flask.
3. Add 100-ml of the tap water to the sample and shake vigorously for 60 seconds.
4. Pour the turbid water into the 1-liter Erlenmeyer flask.
5. Using the same media sample, repeat step 3 and 4 four more times until there is a total of 500-ml of turbid water in the beaker.
6. Stir the 500-ml sample of the turbid water.
7. Pour the required amount of turbid water into the cell and read the turbidity of the sample.
8. Multiply the turbidity reading by two and record that value on the Sludge Retention Profile Evaluation Form.
9. Repeat steps 2 thru 10 for the remaining samples.
10. Graph the results. Plot turbidity on the x-axis and media depth on the y-axis, for both the before and after backwash samples.

Sludge Retention Profile Analysis Form

Date: _____

Filter I.D.: _____

Evaluator: _____

Evaluator: _____

Evaluator: _____

Evaluator: _____

Evaluator: _____

Evaluator: _____

Data

Before Backwash				After Backwash			
Core Sample Depth	Measured Wash Water Turbidity	X	Sludge Retention NTU	Level	Measured Wash Water Turbidity	X	Sludge Retention NTU
0-2 in		2		0-2 in		2	
2-6 in		2		2-6 in		2	
6-12 in		2		6-12 in		2	
12-18 in		2		12-18 in		2	
18-24 in		2		18-24 in		2	
24-30 in		2		24-30 in		2	
30-36 in		2		30-36 in		2	
Total Retained Sludge				Total Retained Sludge			
Average Retained Sludge				Average Retained Sludge			

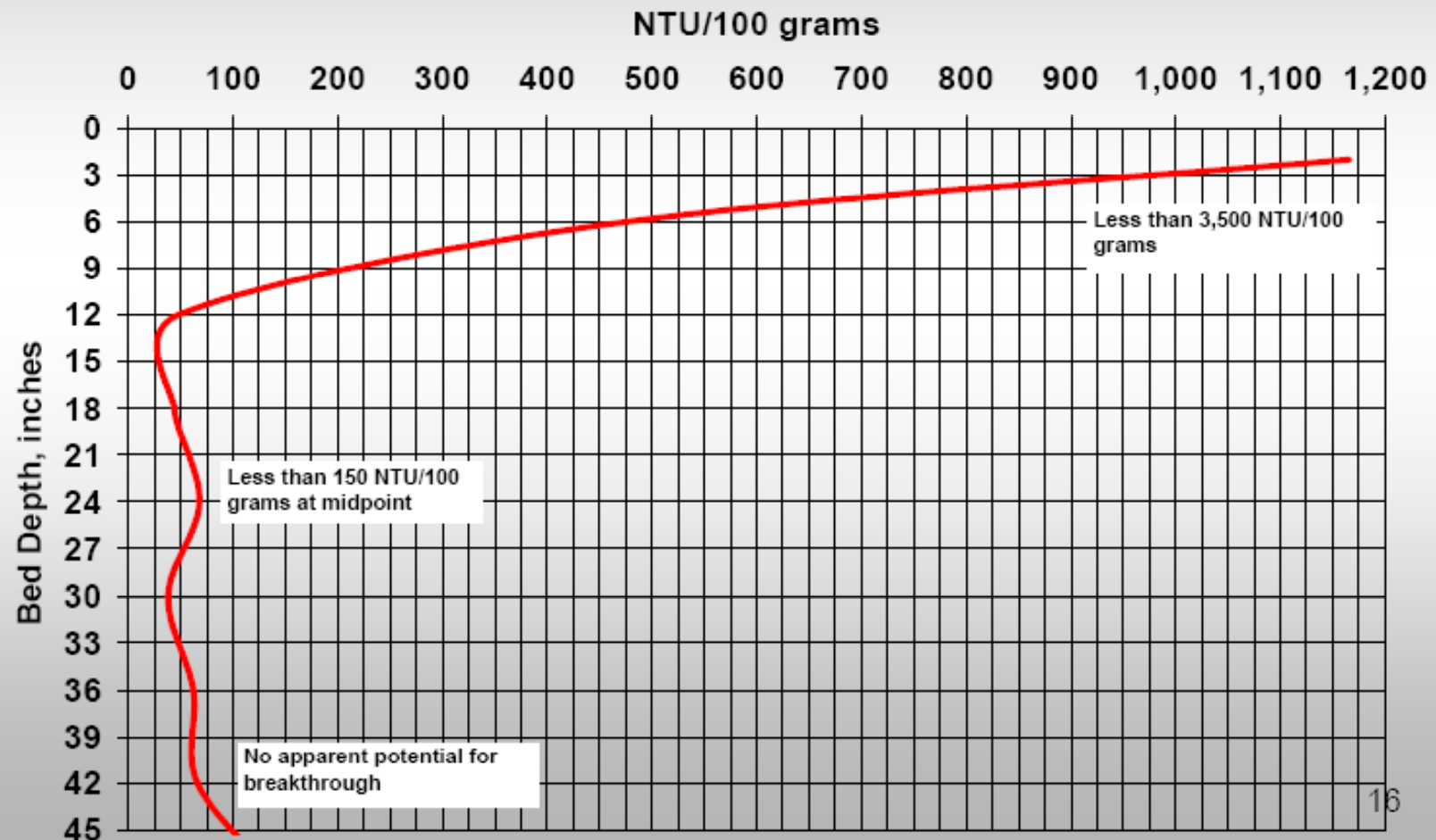
Sludge Retention Profile

Calculations:

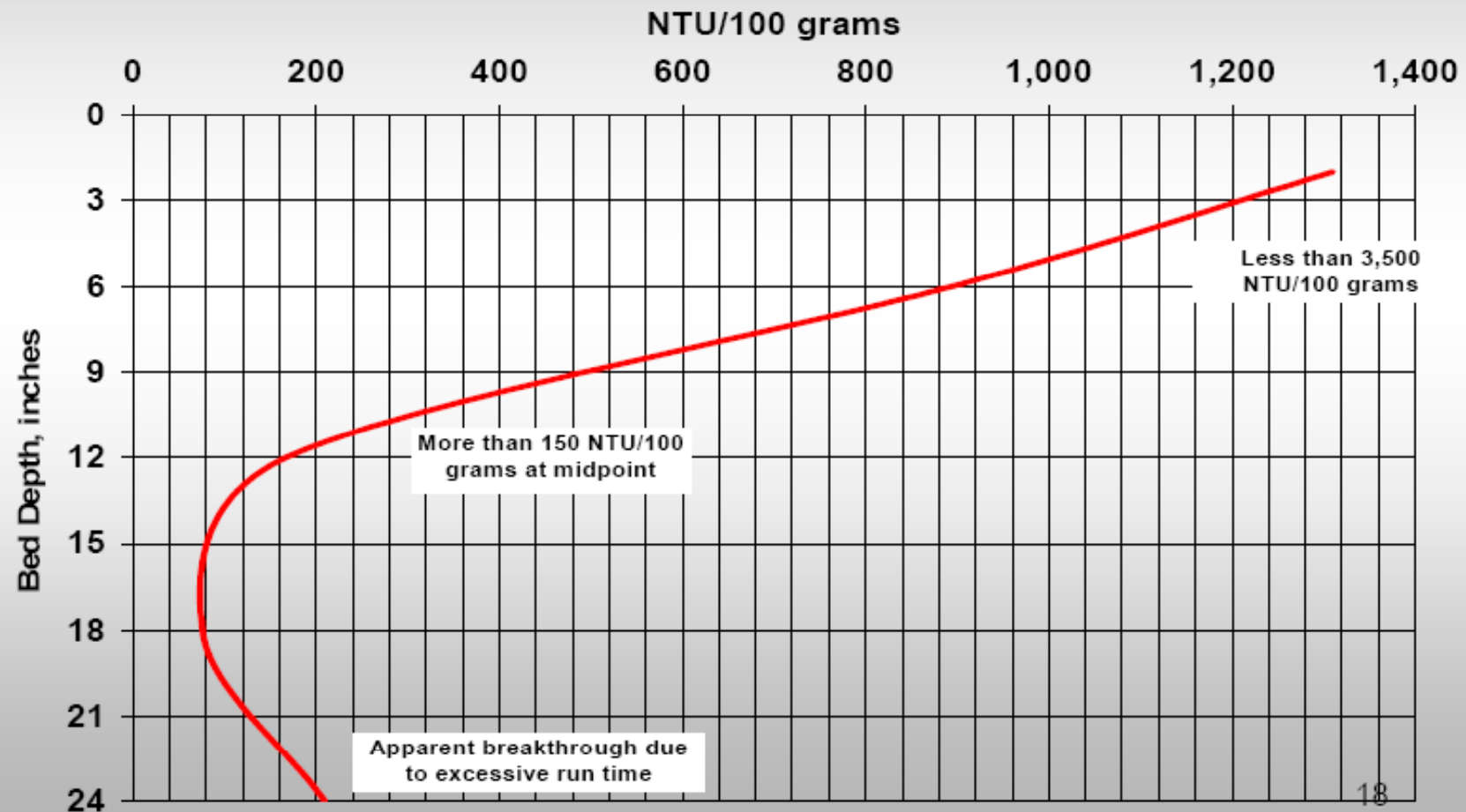
Allowable Rates:

NTU/100 GRAMS	MEDIA CONDITION	ACTIONS NEEDED
Less than 30	Very clean	Bed is too clean – examine the wash rate and duration- this bed will not ripen quickly.
30 to 60	Clean	A well cleaned and ripened bed – no action needed.
60 to 120	Slightly dirty	Slightly dirty bed – reschedule a backwash retention analysis soon.
Greater than 120	Dirty	Dirty bed – re-evaluate the backwash system and operating procedures.
Greater than 300	Mud ball problems	Mud balls are most likely present – consider filter rehabilitation or rebuilding.
Greater than 2,000	Extreme mud ball problems	Bed must be taken off line and rebuilt to new specifications.

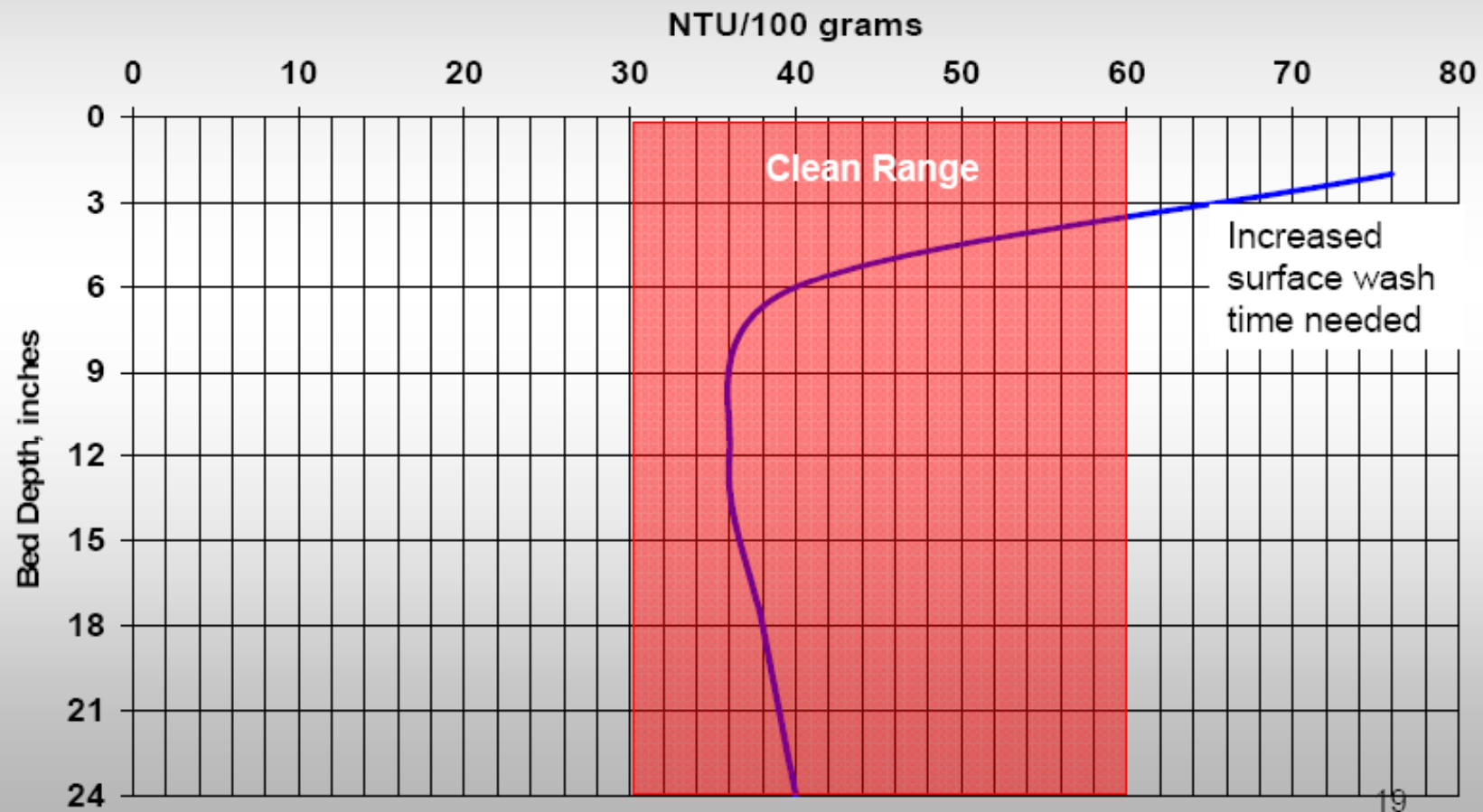
Floc Retention Profiles



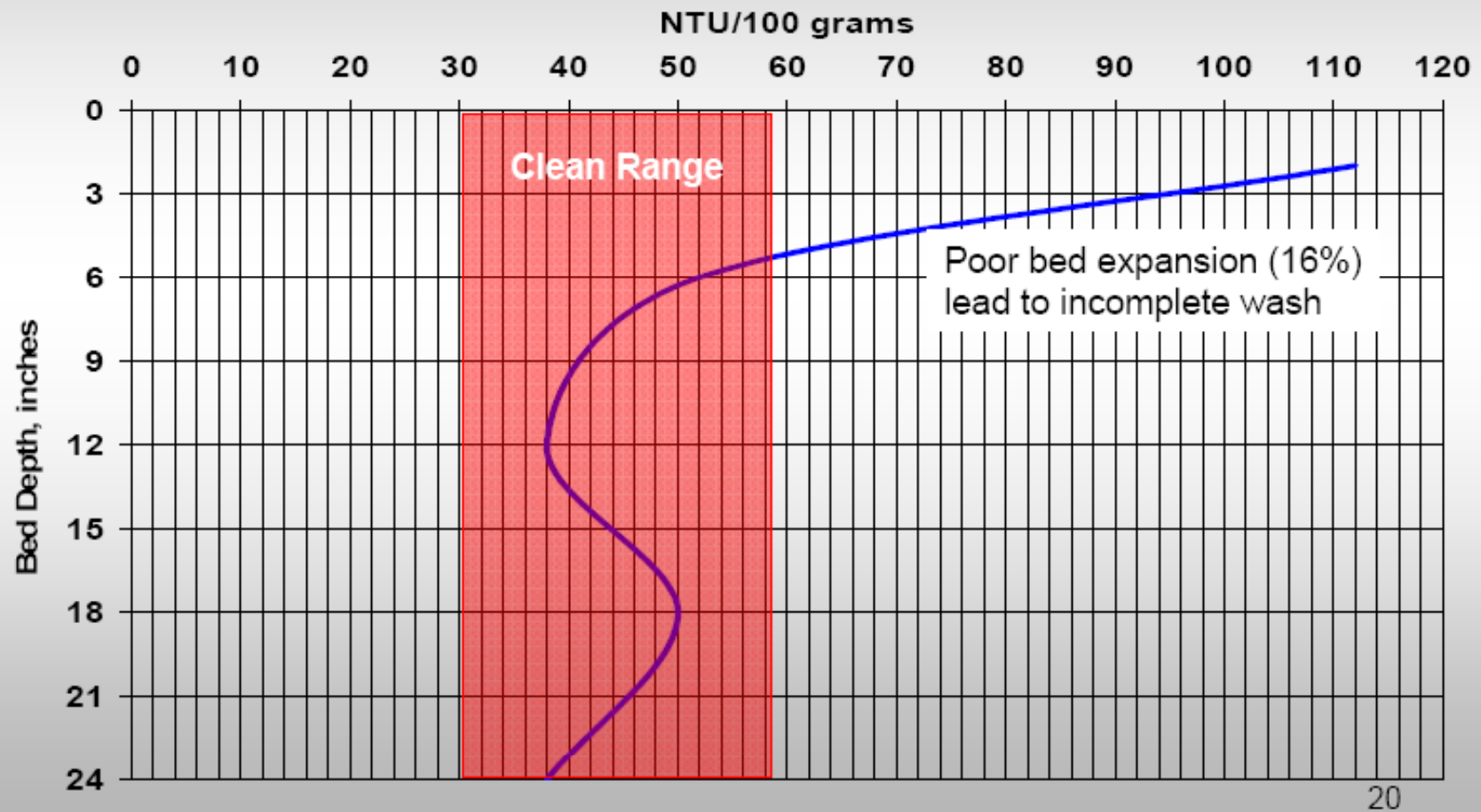
Floc Retention Profiles



Backwash Profiles



Backwash Profiles



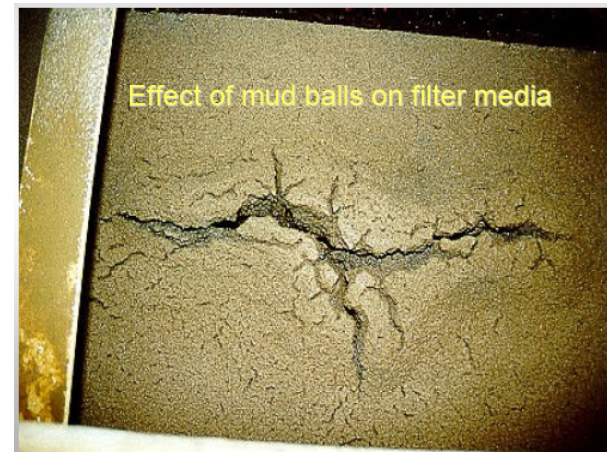
6. Mudball Analysis

Purpose

To determine the condition of a filter as indicated by the presence or absence of mud balls.

Equipment Required

No. 12 (10 mesh) sieve
Mudball sampling device
1-gal resealable plastic bags
5-gal bucket
250-mL graduated cylinder



Mudball Analysis

Procedure:

Calculations:

Allowable Rates:

<u>Interpretation</u>	
% Mudballs	Filter Condition
0.0 – 0.1	Excellent
0.1 – 0.2	Very Good
0.2 – 0.5	Good
0.5 – 1.0	Fair
1.0 – 2.5	Fairly Bad
2.5 – 5.0	Bad
>5.0	Very Bad

7. Turbidity Analysis

Purpose

To evaluate startup spikes, filter profiles, and compare turbidity reduction to run time.

Equipment Required

Computer with spread sheet software

Turbidimeter (inline or bench top)

85 to 150 100-ml bottles

Deionized water

Turbidity Analysis

Procedure:

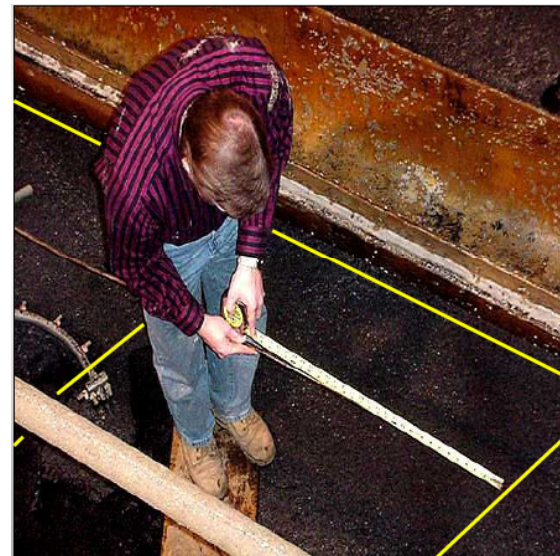
Calculations:

Allowable Rates:

Filter Profiling

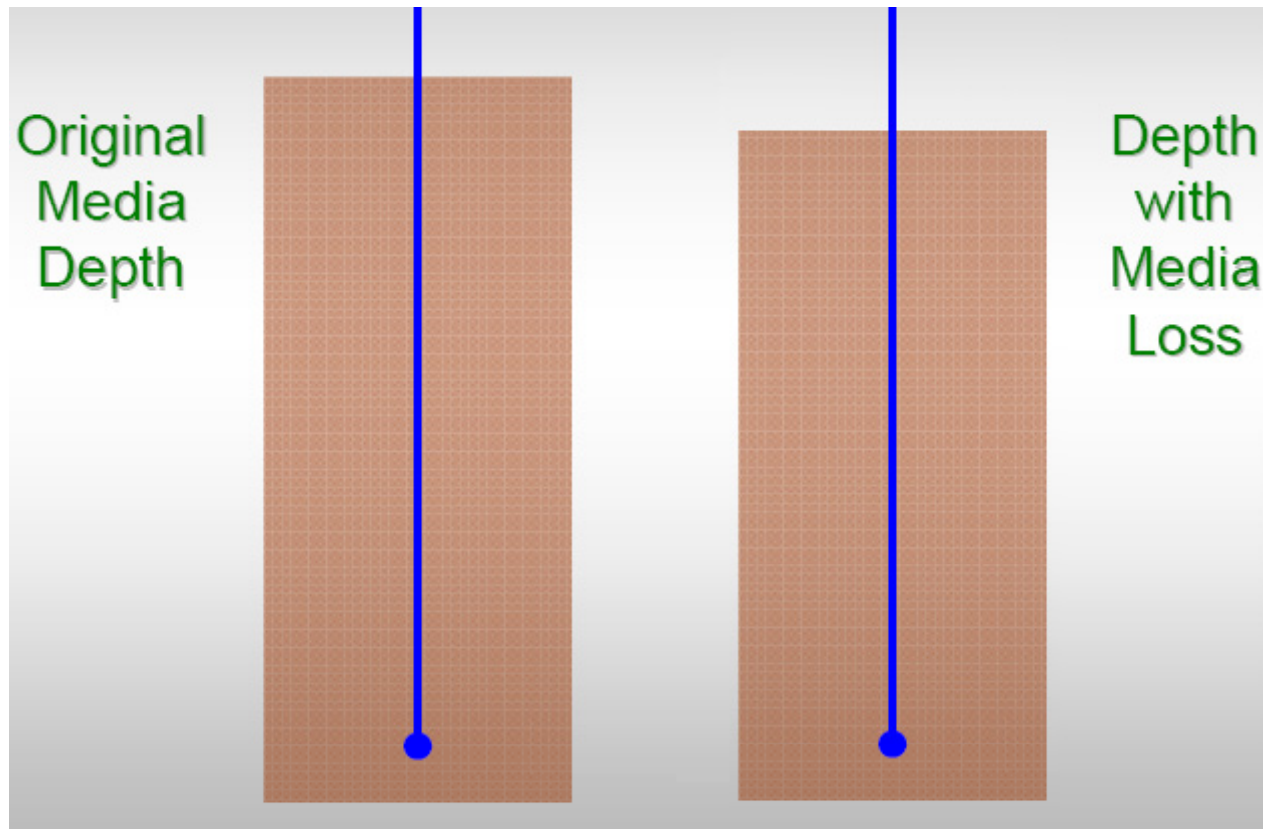


Depth Evaluations Bed

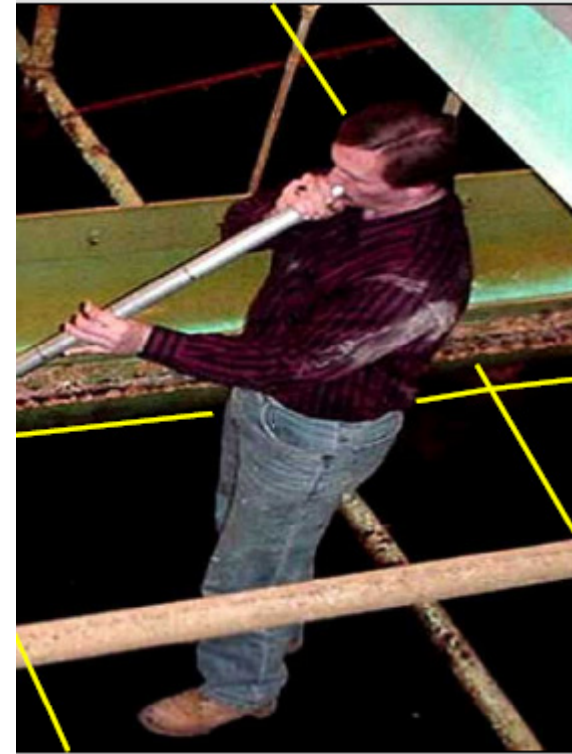
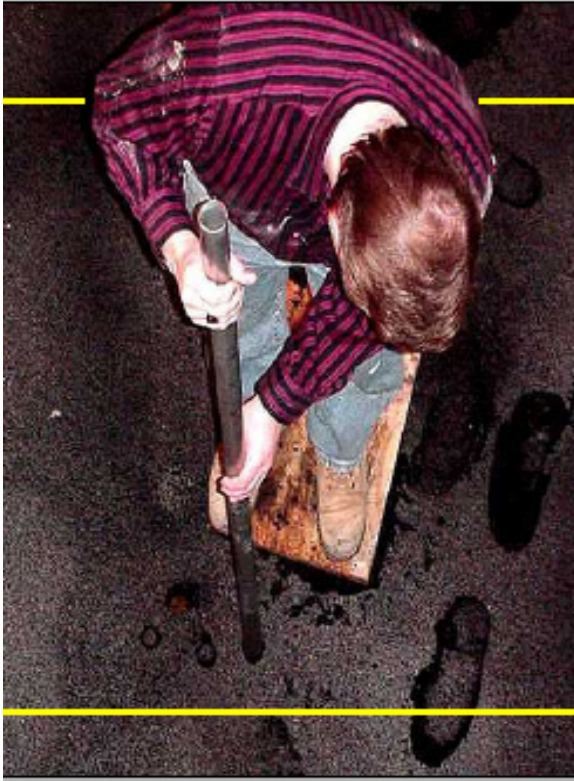


Minimum bed depth

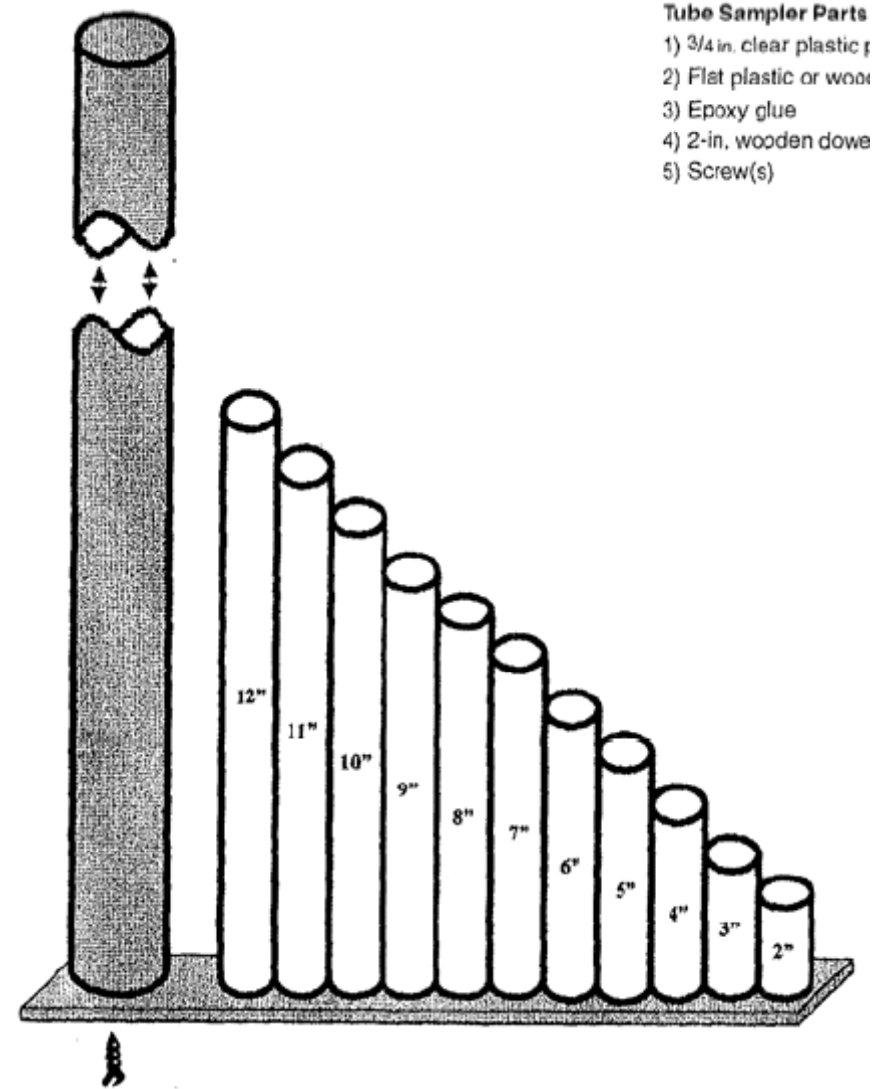
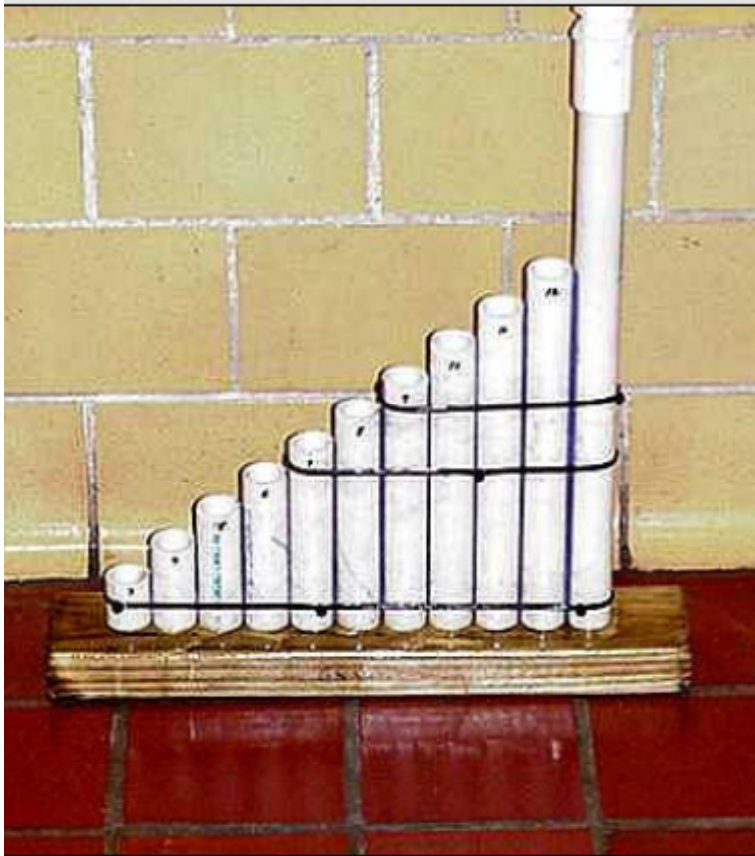
- Mono/dual media L/D10 Ratio 1,000
- Multimedia L/D10 Ratio 1,250
- Provides 15% excess - media loss



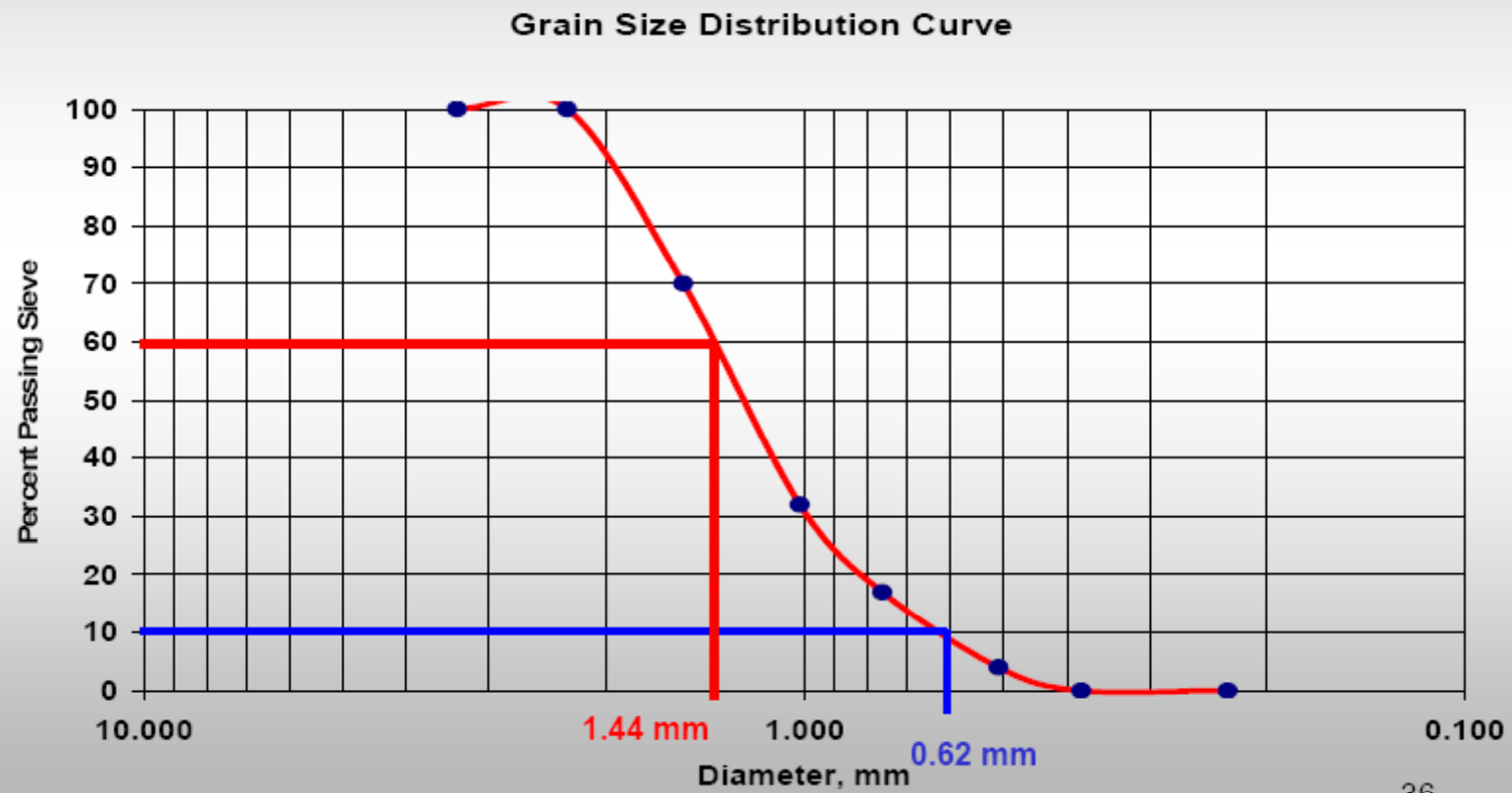
Filter Coring Techniques



Backwash Bed Expansion Analysis



Sieve Analyses



Temperature Effects on Washwater Rate

- Decrease in temperature decreases the effective backwash rate
- Change wash rate 2% for each 1°C change
- Lower rate in winter
- Higher rate in summer
- UC also affects backwash rate

Temperature Effects on Washwater Rate

BACKWASH MODEL FOR RAPID RATE FILTRATION RECOMMENDED MEDIA DESIGN BASED ON MEDIA AVAILABILITY		
	SAND	SAND
D_{10} , effective size, mm	0.45	0.45
D_{60}/D_{10} , uniformity coefficient	1.50	1.50
D_{90} calculated, cm	0.09	0.09
Media specific gravity	2.6	2.6
Water temp, $^{\circ}\text{C}$	2.0	28.0
Water viscosity, g/(cm-s)	0.01676	0.00835
Galileo Number	3,881	15,618
Fluidization Velocity, V_{mf}	0.43	0.80
Desired Bed Expansion, %	30%	30%
Backwash Velocity, V_{mf}	0.56	1.03
Backwash rate, gpm/ft² *	8.2	15.2
Backwash rate, in/min	13.2	24.4

Filter Efficiency Evaluations

- Filter efficiency calculation

$$\frac{\text{Gallons filtered} - \text{gallons backwash}}{\text{Gallons filtered}} \times 100 = \%$$

- Gross Water Production (GWP)

$$\text{Filter run time} * \text{gpm/ft}^2 * 60 = \text{gal/ft}^2 / \text{run}$$

Filter Efficiency Evaluations

- Filter efficiency greater than 95%
- GWP
 - Monomedia 5,000 gal/ft²/run
 - Dual media 10,000 gal/ft²/run

Filter Efficiency Evaluations

- **Filter run times**
 - 48 hrs. monomedia
 - 72 hrs. dual media or multimedia
 - Marvin's maximum - 150 hours
- **Washwater usage**
 - 2% to 4% raw water pumpage
 - 100 gal / ft² to 150 gal / ft²

: / / :

()

:

(WWSS)

$$/ \quad / \quad :$$
$$:(\quad)$$

(WWSS)

:

/ / :

()

.

.

:

/

/

:

()

.

.

/ / :

8

: ppm

(WWSS)

/ / :

(WWSS)

Table I
Water Viscosities & Densities

Temperature		Absolute Viscosity of Pure Water		Density of Pure Water in Air	
°C	°F	poises	lbs/ft-sec	gm/cc	lbs/cu ft
0	32.0	0.017870	0.00120424	0.999	62.351
1	33.8	0.017280	0.00116338	0.999	62.355
2	35.6	0.016710	0.00112407	0.999	62.358
3	37.4	0.016180	0.00108799	0.999	62.360
4	39.2	0.015670	0.00105324	1.000	62.360
5	41.0	0.015190	0.00102059	0.999	62.360
6	42.8	0.014720	0.00098968	0.999	62.359
7	44.6	0.014280	0.00095984	0.999	62.357
8	46.4	0.013860	0.00093135	0.999	62.354
9	48.2	0.013460	0.00090460	0.999	62.350
10	50.0	0.013070	0.00087873	0.999	62.345
11	51.8	0.012710	0.00085427	0.999	62.339
12	53.6	0.012350	0.00084870	0.999	62.333
13	55.4	0.012020	0.00080824	0.999	62.326
14	57.2	0.011690	0.00078681	0.999	62.317
15	59.0	0.011390	0.00076631	0.999	62.309
16	60.8	0.011090	0.00074662	0.999	62.299
17	62.6	0.010810	0.00072761	0.999	62.289
18	64.4	0.010530	0.00070953	0.999	62.278
19	66.2	0.010270	0.00069206	0.999	62.266
20	68.0	0.010020	0.00067533	0.998	62.254
21	69.8	0.009779	0.00065920	0.998	62.241
22	71.6	0.009548	0.00064368	0.998	62.228
23	73.4	0.009325	0.00062883	0.998	62.213
24	75.2	0.009111	0.00061431	0.997	62.198
25	77.0	0.008904	0.00060054	0.997	62.183
26	78.8	0.008705	0.00058710	0.997	62.167
27	80.6	0.008513	0.00057420	0.997	62.150
28	82.4	0.008327	0.00056177	0.996	62.133
29	84.2	0.008148	0.00054967	0.996	62.115
30	86.0	0.007975	0.00053805	0.996	62.097
31	87.8	0.007808	0.00052682	0.995	62.078
32	89.6	0.007647	0.00051600	0.995	62.058
33	91.4	0.007491	0.00050552	0.995	62.038
34	93.2	0.007340	0.00049531	0.995	62.018
35	95.0	0.007194	0.00048550	0.994	61.996
36	96.8	0.007052	0.00047609	0.994	61.974
37	98.6	0.006915	0.00046682	0.994	61.952

Temperature		Absolute Viscosity of Pure Water		Density of Pure Water in Air	
°C	°F	poises	lbs/ft-sec	gm/cc	lbs/cu ft
38	100.4	0.006783	0.00045788	0.993	61.929
39	102.2	0.006654	0.00044921	0.993	61.907
40	104.0	0.006529	0.00044081	0.992	61.885
41	105.8	0.006408	0.00043268	0.992	61.859
42	107.6	0.006291	0.00042475	0.992	61.833
43	109.4	0.006178	0.00041709	0.991	61.807
44	111.2	0.006067	0.00040970	0.991	61.781
45	113.0	0.005960	0.00040238	0.990	61.756
46	114.8	0.005856	0.00039532	0.990	61.729
47	116.6	0.005755	0.00038853	0.989	61.701
48	118.4	0.005656	0.00038188	0.989	61.674
49	120.2	0.005561	0.00037550	0.988	61.647
50	122.0	0.005468	0.00037138	0.988	61.620
51	123.8	0.005378	0.00036726	0.988	61.591
52	125.6	0.005290	0.00036313	0.987	61.562
53	127.4	0.005204	0.00035715	0.987	61.533
54	129.2	0.005121	0.00035137	0.986	61.504
55	131.0	0.005040	0.00034580	0.986	61.474
56	132.8	0.004961	0.00033908	0.985	61.443
57	134.6	0.004884	0.00033498	0.985	61.412
58	136.4	0.004809	0.00032470	0.984	61.381
59	138.2	0.004736	0.00031979	0.984	61.350
60	140.0	0.004665	0.00031502	0.983	61.319
61	141.8	0.004596	0.00031042	0.993	61.286
62	143.6	0.004528	0.00030575	0.982	61.252
63	145.4	0.004462	0.00030124	0.982	61.220
64	147.2	0.004398	0.00029688	0.981	61.186
65	149.0	0.004335	0.00029264	0.981	61.153
66	150.8	0.004273	0.00028848	0.980	61.119
67	152.6	0.004213	0.00028444	0.980	61.084
68	154.4	0.004155	0.00028048	0.979	61.050
69	156.2	0.004098	0.00027665	0.979	61.015
70	158.0	0.004042	0.00027289	0.978	60.981
71	159.8	0.003987	0.00026919	0.977	60.944
72	161.6	0.003934	0.00026556	0.976	60.908
73	163.4	0.003882	0.00026207	0.976	60.871
74	165.2	0.003831	0.00025864	0.975	60.835
75	167.0	0.003781	0.00025528	0.975	60.798

أحسب G باستخدام البيانات التالية:

()

: / /

:

:

/ / :

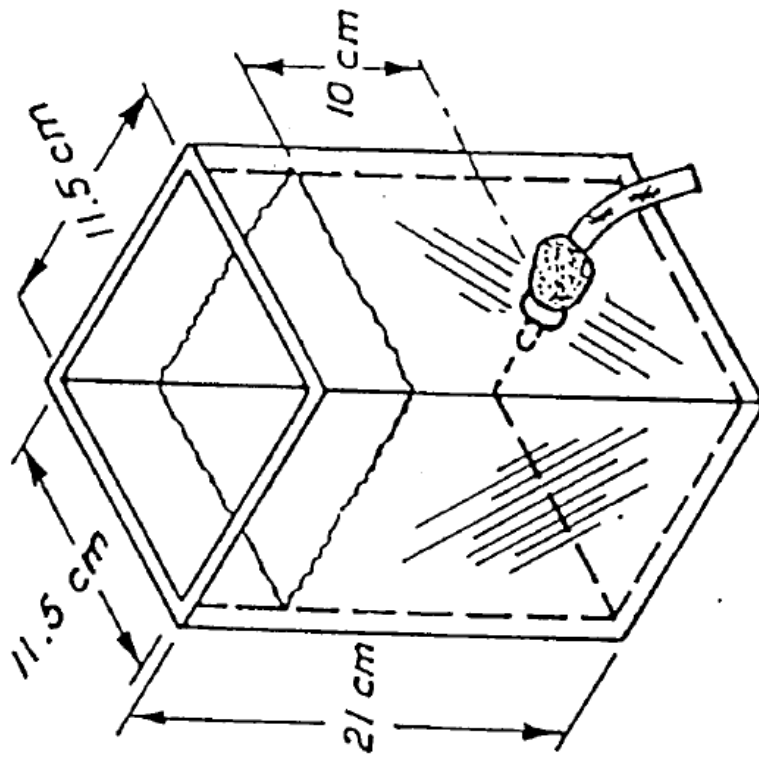


Figure 2
Gator Jar

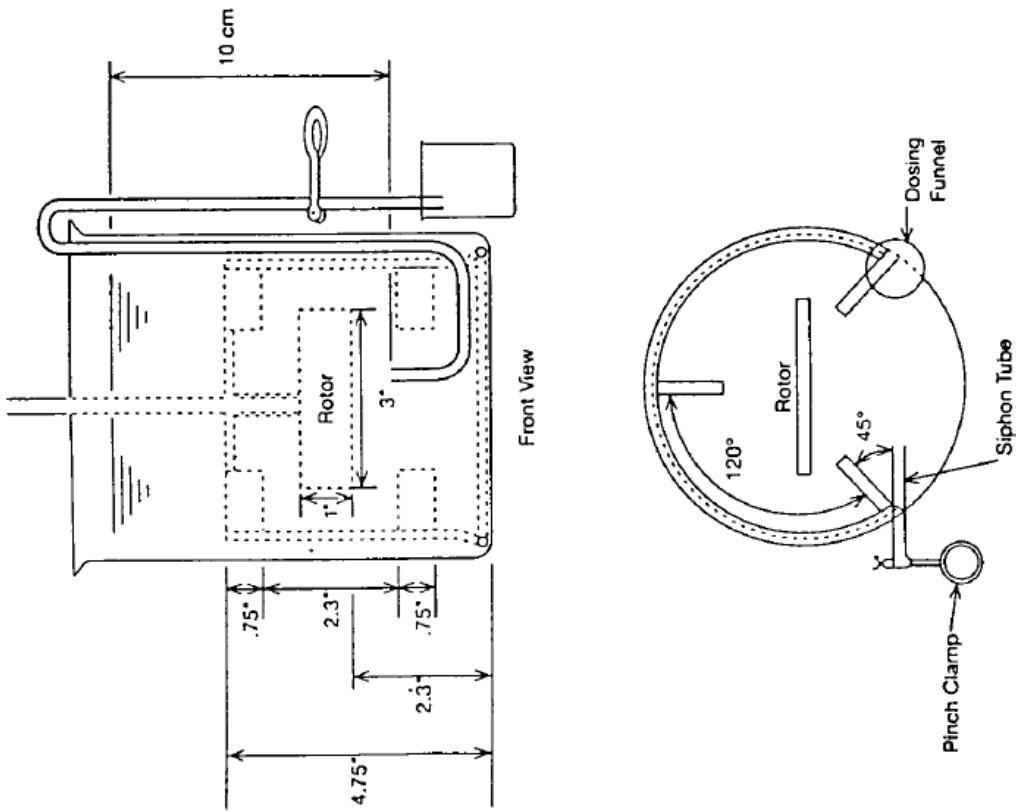


Figure 1
Hudson Jar

.... () () () :

pH

Break point

: - / /

: () .

.

.

.

:

.

.

.

.

:

.

.

.

.

:

.

.

.

.

.

.

.

.

.

:

.

/ / - .

/ / - .

/ / - .

:

.

. , - , .

. , - , .

. , - , .

(WWSS)



▪

!

/

/

/

)

- /

(

.....

.....

.....

.....

.....

.....

.....

/

▪

)

. /

()

(

.....

.....

.....

.....

.....

.....

.....

: - / /

. / .

.

(as %) . , .

/ .

: /

		(as CaCO ₃)
,	,	pH
,		NTU

(WWSS)

.	(×)	(√)	:
---	-------	-----	---

()			.
			.
()			.
	.		
()			.
		.	
()	.	OCl ⁻	.
()		. - .	.
		.	
()	.	-	.
()	. , - ,		.
()			.
		.	
()		(/)	.
		.	
()	.		.

.....

⋮

⋮

.... () () ()

⋮

.

pH

.

.

.

.

⋮

⋮

.

.

.

⋮

⋮

.

.

.

.

.

.

.

⋮

⋮

.

/ /

-

.

/ /

-

.

/ /

-

.

⋮

⋮

.

⋮ , - , ⋮

⋮ , - , ⋮

⋮ , - , ⋮

(WWSS)

⋮

⋮

⋮

▪

!

/

/

/

-

-

/

(

/

▪

.

/

.

/

■

●

./

■

■

BP

■

■

	⋮		⋮
	(×)	(√)	:
()			.
()			.
			.
()	.	OCI	.
()	.	-	.
()	.	-	.

.....