

Membrane filtration Kind of membrane process

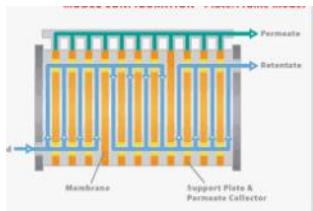
- 1- Micro filtration 2- 0.008 μm
- 2- Ultra filtration 0.008-0.2
- 3- Nano filtration 0.01-0.001
- 4- Reverse osmosis 0.001-0.002
- 5- Electrical dialysis

انواع مواد الاغشية Types of membranes materials

- 1- Cartridge



- 2- Plate and frame



- 3- Spiral wound



- 4- Hollow fiber



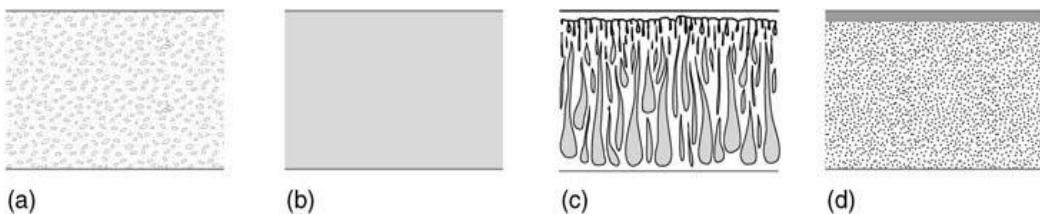
- 5- Tubular



انواع الاغشية حسب نسجتها Types of membrane

- a) Micro porous Symmetric
- b) Non porous Symmetric
- c) Asymmetric
- d) Thin film Composite (TFC)

فيما يلي شكل مبسط لأنواع الاغشية حسب نسجتها



Types of membrane construction: (a) microporous symmetric membrane,(b) nonporous (dense) symmetric membrane, (c) asymmetric membrane, and (d) thin film composite (TFC), sometimes identified as an asymmetric membrane

محاسن ومساوئ استخدامات الأغشية لأغراض معالجة المياه

محاسن استخدام الأغشية لأغراض معالجة المياه :

- 1- تقلل 50 الى 80 % من المكان المعد للمحطات التقليدية لمعالجة المياه .
- 2- اسعاره منافسة للمحطات التقليدية في حالة التصميم والتشغيل الجيد.
- 3- لا تعتمد في عملها على اضافة الكيميائيات كالشب والكلور او الاوزون.
- 4- يمكن ان تزيل قسم كبير من الاحياء المجهرية
- 5- يمكنها العمل في المناطق التي تتعدم فيها تواجد مياه الارساله

مساوئ استخدام الأغشية لأغراض معالجة المياه :

- 1- تحتاج الى معالجة اولية للمياه المطلوب معالجتها من السيطرة على قيمة الدالة الحامضية والسيطرة على الضغط المسلط وتقليل تركيز الكلور الداخل الى حد كبير لتلافي تلف الاغشية .
- 2- تحتاج الى تبديل اغشية كل خمس سنوات .
- 3- تحتاج الى فحوصات مختبرية مستمرة لان معالجة الانسداد صعب جدا.
- 4- تحتاج الى معالجة للمياه المالحة المركزية الخارجة قبل طرحها .
- 5- اسعارها اعلى من المحطات التقليدية .
- 6- انتاجيتها اقل بكثير من المحطات التقليدية .
- 7- معدل الجريان اي الماء العابر من الاغشية يقل تدريجيا مع الزمن وإذا عولجت بالغسل الرجعي فان كفاءتها لا ترجع 100% كما في عهدها أي تقل كفاءتها بعد كل عملية غسل لغاية ان يصبح بها انسداد.

مواصفات الماء الداخل الى الاغشية :

- (1) يجب السيطرة على قيمة الدالة الحامضية (اي ان لا يكون قيمته واطنة فيحدث تلف بالاغشية ولا عاليه فيحدث تكسس وبذلك سوف يحتاج الى مانعات التكسس Anti-scalants .
- (2) ان لا تزيد نسبة العكورة الداخلة الى الاغشية عن 0.5 NTU .
- (3) يجب ان تزال الملوثات البكتيرية والجزيئات العضوية الكبيرة لكي لا يحدث انغلاق في الاغشية.
- (4) يجب ان يكون تركيز الكلور الحر اقل ما يمكن وكذلك المواد المؤكسدة مثل الاوزون في المياه الداخلة اليه.

الفحوصات المختبرية

مؤشر كثافة السلت (SDI) Silt Density Index

وهي تجربة مختبرية تجرى للمياه المطلوب معالجتها قبل دخولها الاغشية فإذا كانت قيمة المؤشر بين 0-3 فلا يوجد داعي لعمل معالجة للمياه الداخلة الى الاغشية .

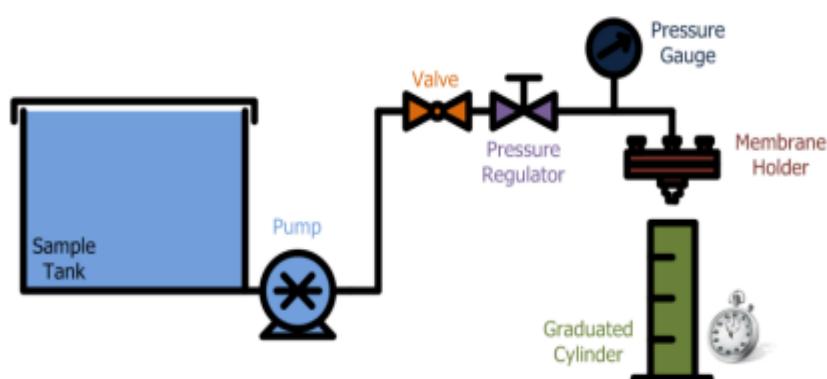
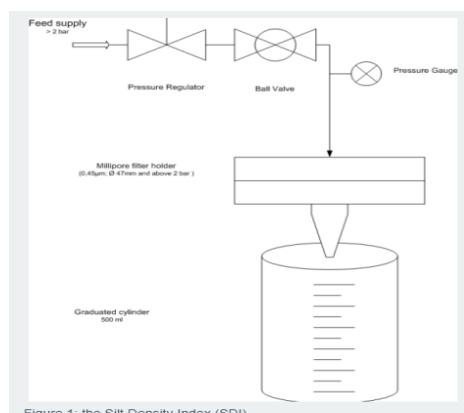
$$SDI = \frac{100 * (1 - \frac{t_i}{t_f})}{T}$$

Where : t_i =time spend for gathering first 500 ml of sample

t_f = time spend for gathering final 500 ml of sample

T= Total spend testing time

الجهاز المستخدم عبارة عن أنبوبة فيها غشاء ذات نهاية مغلقة قطرها 47 ملم ويسلط عليها ضغط 207 كيلوباسكال اي يعادل 30 Ib/in^2 وان قطر فتحات الاغشية المستخدمة $0.45 \mu\text{m}$



مثال : أوجد مؤشر كثافة السلت لماء مغذي لغشاء تناضح عكسي وبين هل ان الماء المغذي يحتاج الى معالجة اولية ام لا علما ان الزمن الكلي للتجربة هو نصف ساعة وان الزمن المصروف لتجمیع اول 500 ملل هو 2 دقيقة وان الزمن المصروف لتجمیع اخر 500 ملل يحتاج الى 10 دقائق ؟

Solution:

$$SDI = \frac{100 * (1 - \frac{t_i}{t_f})}{T}$$

$$SDI = \frac{100 * (1 - \frac{2}{10})}{30} = 2.67 < 3 \quad OK$$

اي لا يوجد داعي للمعالجة الاولية للماء المغذي لغشاء ولكن بما ان الرقم قريب من الرقم 3 فمن الافضل عمل معالجة بسيطة له

<https://www.youtube.com/watch?v=N5aYQUu7J00>

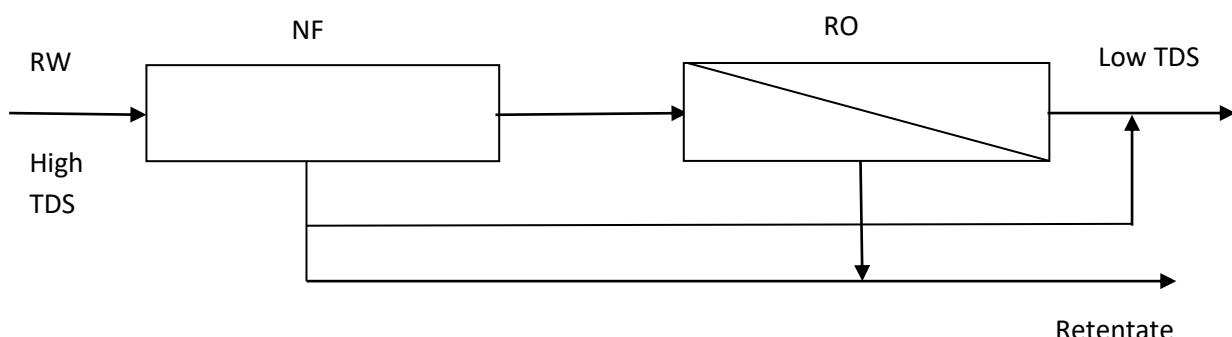
استعمالات UF و MF :

- 1- كل منهما يعتبر مرحلة اولية قبل دخول المياه الى جهاز التناضح العكسي RO وذلك لمنع انسداد جهاز التناضح.
- 2- يستعمل كلا الجهازين MF & UF لإزالة العکورة والمواد الغروية العالقة ولكن جهاز UF يحتاج الى ضغط اعلى لكون فتحات الااغشية له اصغر.
- 3- يمكن بكل الجهازين ازالة البروتوزوا وبيوض الديدان وكمية لا باس بها من البكتيريا وقسم قليل من الفيروسات .

استعمالات NF & RO

- (1) يحتاج NF من 5 الى 10 بار ويمكنه من ازالة الدقائق المذابة والتي هي اصغر من 0.001 μm وكذلك لإزالة ايونات العسرة ويزيل الدقائق المضافة من الكيمياويات المشتقة .
- (2) يحتاج RO الى اكثر من 10 بار ويمكنه من ازالة المواد العضوية المذابة والأملاح.
- (3) غالبا يستخدم الجهازين معا في حالة الارواء بالمياه المعالجة حيث يكون جهاز NF قبل جهاز RO .

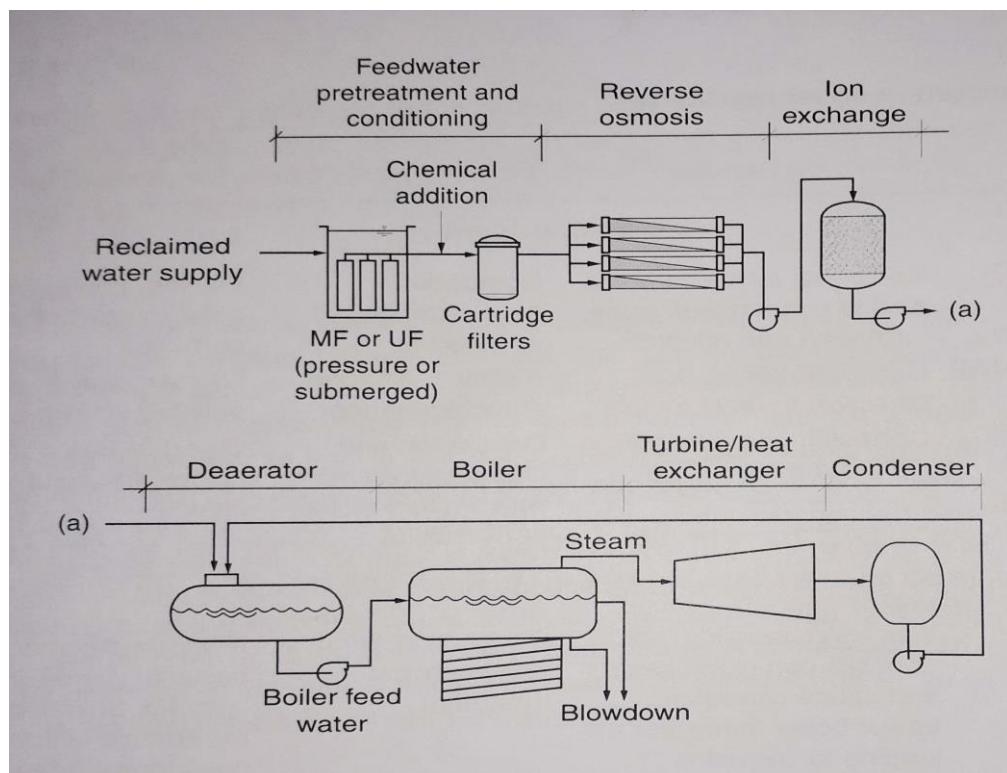
فيما يلي شكل الربط في حالة استعمال المياه الخارجية لأغراض الري:



استخدام المياه المعالجة في البويلرات

في حالة استعمال المياه المعالجة في البويلرات يجب ان تكون عدة عمليات مسبقة من اهمها تقليل تركيز المواد المذابة والمسببة للتكتل وكذلك يجب ازالة الغازات المذابة منها الاوكسجين المذاب الذي يعمل على زيادة التآكل داخل البويلر.

فيما يلي مخطط مبسط في حالة استعمال المياه المعالجة لنظام البويلر



النناضج العكسي Reverse Osmosis

التنافذ Osmosis : هو حركة المحاليل منخفضة التركيز إلى الأعلى تركيزاً من خلال غشاء نفاذ وبالتالي هذا ضغط هيدروستاتيكي. إن الضغط الإضافي المسلط على المحاليل لخلق حالة التوازن يعرف باسم الضغط الأزموزي ويرمز له غالباً بالرمز π حيث ان:

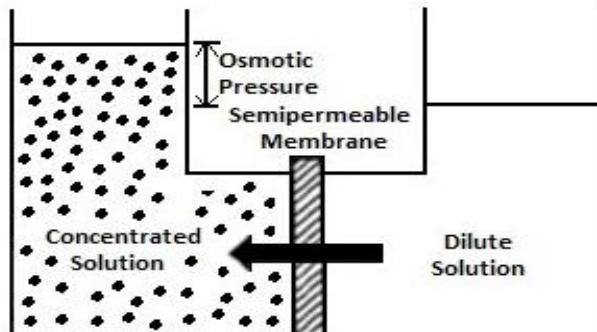
$$\pi = CRT$$

الضغط الأزموزي وحدته ضغط جوي = π

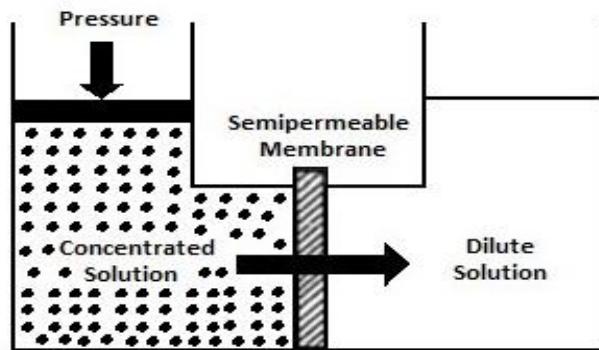
ثابت الغازات $R = 0.082 \text{ L. atm/K.mole}$

T = Temperature (Kelvin)

C = molar concentration of solute (mole/L)



(a)



(b)

Figure 1. (a) Osmosis, osmotic pressure, and (b) RO [6].

مثال : فيما يلي تراكيز مولالية للايونات الرئيسية لماء ارضي نقى ، احسب الضغط الازموزي عبر غشاء شبه نفاذ فيه ماء مالح من الجهة الاخرى في درجة حرارة 25 درجة مئوية؟
 $\text{Na} = 0.02$, $\text{Mg} = 0.015$, $\text{Ca} = 0.01$, $\text{K} = 0.001$, $\text{CL} = 0.025$, $\text{HCO}_3 = 0.001$,
 $\text{NO}_3 = 0.002$, $\text{SO}_4 = 0.012$

Solution :

$$\pi = CRT$$

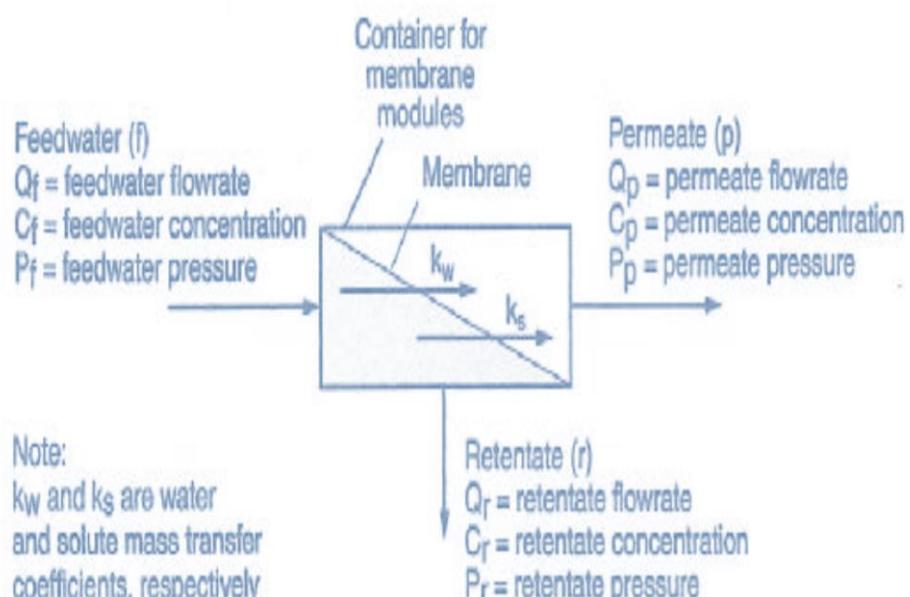
$$C = 0.02 + 0.015 + 0.01 + 0.001 + 0.025 + 0.001 + 0.002 + 0.012 = 0.075 \text{ mole}$$

$$C = 0.075 * 0.082 * (25 + 273) = 1.83 \text{ atm.}$$

التناضح العكسي Reverse osmosis هو عملية انتقال المحاليل عالية التركيز الى الاقل تركيزا من خلال غشاء شبه نفاذ بواسطة ضغط يزيد عن الضغط الازموزي.

ان ضغط عال تقريبا 10 بار او ما يعادل 1000 kpa يستعمل لإزالة المواد العضوية والأملاح من مياه الفضلات او لإزالة الأملاح من ماء البحر . Desalting

يدعى الماء الداخل الى وحدة التناضح Feed water بينما يطلق على الماء النظيف العابر . Concentrate Retenate Permeate فيما يلي شكل مبسط يوضح هذه التعريف ضمن وحدة التناضح العكسي



كفاءة الرفض Rejection efficiency R

هي نسبة تركيز المواد التي لا تعبر الغشاء الى تركيز المواد الداخلة وتحسب كنسبة مئوية وكما يلي :

$$R\% = \frac{(C_f - C_p)}{C_f} * 100$$

$$R\% = \left(1 - \frac{C_p}{C_f}\right) * 100$$

C_f = Feed water concentration , g/m³

C_p = Penetrant water concentration , g/m³

$$R_{log} = -\log(1-R) = \log(C_f/C_p)$$

Mass balance Equation

$$Q_f = Q_p + Q_r$$

$$Q_f C_f = Q_p C_p + Q_r C_r$$

Q_r = Rejection water flow , m³/hr , m³/sec

C_r = Rejection water concentration , g/m³

مثال : إذا كانت كفاءة الرفض $R=85\%$ وكان تركيز **مياه الفضلات الداخلة (C_f)** الى جهاز التناضح العكسي 12 g/m^3 ، ما هو تركيز المياه العابرة من الغشاء ، وما هو تركيز الماء المطروح اذا كان **تصريف الماء الداخل للجهاز (Q_f)** هو $15 \text{ m}^3/\text{hour}$ وتصريف الماء العابر $?(Q_p) 12 \text{ m}^3/\text{hour}$

Solution :

$$R=85\% , C_f=12 \text{ g/m}^3 , Q_f=15 \text{ m}^3/\text{hr} , Q_p=12 \text{ m}^3/\text{hr} , C_p=? , C_r=?$$

$$R\% = \frac{(C_f - C_p)}{C_f} * 100$$

$$85 = \frac{(12 - C_p)}{12} * 100 , C_p = 1.8 \text{ g/m}^3$$

$$Q_f = Q_r + Q_p$$

$$15 = Q_r + 12 , Q_r = 3 \text{ m}^3/\text{hour}$$

$$Q_f C_f = Q_p C_p + Q_r C_r$$

$$15 * 12 = 12 * 1.8 + 3 * C_r , C_r = 52.8 \text{ g/m}^3$$