

# کاربرد اسمز معکوس در تهیه آب

## شیرین

مهندس محمد جعفر طاهرزاده\* شهره سلیمی و  
حورا رمضانی

### مقدمه

جدا شده باشد. بدین ترتیب آب خالص که توسط یک غشاء نیمه تراوا، از محلول آب نمک جدا شده است، بطرف محلول آب و نمک جریان می‌یابد (اسمز طبیعی).

نیروی محركه برای این جريان اختلاف پتانسیل شیمیایی بین دو محلول است که در اینجا به صورت اختلاف غلظت ظاهر شده است. در اثر این گرادیان غلظت، به تدریج آب خالص وارد محلول آب نمک شده و این کار تا جایی ادامه می‌یابد که فشار محلول آب نمک تا حد مشخصی از فشار آب خالص بیشتر گردد و پتانسیل شیمیایی دو طرف غشاء برابر گردد. این فشار، بنام "فشار اسمزی" معروف است. اگر به روش‌های مکانیکی، فشاری بیش از فشار اسمزی به محلول آب نمک وارد گردد، باعث افزایش پتانسیل شیمیایی محلول آب نمک نسبت به محلول آب خالص شده و در نتیجه، آب از

بطور کلی تاکنون فرآیندهای مختلفی در زمینه تصفیه آب و فاضلاب شناخته شده است که انتخاب هر یک از آنها به عواملی نظیر مواد آلوده کننده موجود، کیفیت تصفیه مورد نیاز و تا حد زیادی به راندمان اقتصادی فرآیند بستگی دارد. در کنار روش‌های معمول تصفیه آب، تکنیک فیزیکی جداسازی غشایی اسمز معکوس (RO)<sup>(۱)</sup> از اهمیت بالایی برخوردار است. این تکنیک به تنها ی و یا بطور ترکیبی با سایر سیستمها، املاح معدنی و آلی آب را با قدرت بالایی حذف می‌نماید.

در این مقاله، ابتدا توضیحی اجمالی بر اسمز معکوس ارائه گردیده و سپس به مقایسه اقتصادی این فرآیند با دیگر روش‌های شیرین سازی آب پرداخته شده است.

### اسمز و اسمز معکوس

پدیده اسمزی، تمایل حلال خالص برای وارد شدن در محلولی است که توسط یک غشاء نیمه تراوا (غشایی که نسبت به حللال تراوا، و نسبت به حل شونده غیر تزاوا است) از حللال

\*-دانشگاه صنعتی اصفهان - دانشکده مهندسی شیمی

I- Reverse osmosis

سمت محلول آب نمک به طرف آب خالص جریان می‌یابد. به این جریان معکوس، "اسمز معکوس" گفته می‌شود. بدین ترتیب، فرآیند RO قادر است نمکهای محلول را به وسیلهٔ مکانیزم فیزیکی کاهش دهد. در اینجا غشاء نقش یک غربال مولکولی را ایفاء می‌کند. بطوری که نمکهای محلول نظری سدیم و کلر و همچنین مولکولهای درشت، باکتریها، ویروسها و ... رانگه داشته و به آب خالص اجازه عبور می‌دهد. این انتخاب‌گری غشاء در اثر خواص ساختمان مولکولی آن می‌باشد.

### مدولهای اسمز معکوس

همانگونه که بیان شد، اسمز معکوس یک فرآیند تحت فشار است. بطوری که بین دو طرف غشاء دهها اتمسفر اختلاف فشار وجود دارد. از طرف دیگر، فلاکس جریان نیز اندک می‌باشد. به عنوان مثال در یک مدول آزمایشگاهی غشاء دایره‌ای به قطر  $10\text{ cm}$  سانتی‌متر عبور جریان به صورت قطره قطره است. به همین خاطر باید در استفاده صنعتی از اسمز معکوس به نکات زیر توجه نمود:

- الف: سطح زیادی از غشاء باید در یک حجم کم قرار گیرد.
- ب: وجود یک نگهدارنده سبک و در عین حال مقاوم در برابر فشارهای عملیاتی در محدوده  $14-85\text{ bar}$  اتمسفر ضروری می‌باشد.
- ج: پلاریزاسیون غلظتی روی سطح غشاء (در سمت فشار قوی) باید به حداقل خود برسد.
- د: گرفتگی<sup>۳</sup> و کثیف شدن غشاء باید کم باشد و تمیز سازی آن به سهولت انجام پذیرد.

ه: جایگذاری غشاء در مدول باید به نحوی انجام پذیرد که امکان وارد شدن خوراک به جریان محصول وجود نداشته باشد.

با توجه به این فاکتورها، مهمترین مدولهای غشایی اسمز معکوس که امروزه در مقیاس بزرگ و تجاری ساخته می‌شوند عبارتند از مدول لوله‌ای<sup>۴</sup> مدول حلزونی<sup>۵</sup> و مدول هالوفایبر (شکل ۱)

انتخاب این مدولها بر اساس آنالیز آب خام و همچنین کیفیت آب تصفیه شده و بالا بودن نسبت سطح به حجم غشاء صورت می‌گیرد.

جدول (۱) نسبت سطح به حجم در مدولهای مختلف

نوع مدول	نسبت سطح به حجم ( $\text{m}^2/\text{m}^3$ )
لوله‌ای	۳۳۵
حلزونی	۱۰۰۰
هالوفایبر	۱۶۵۰۰

خارج می‌شود.

مزیت این مدول نسبت به هالوفایبر، توانایی بهتر تحمل ذرات درشتی است که از فیلتر و دیگر سیستمهای پیش تصفیه گذشته و وارد مدول شده است.

### مدول لوله‌ای

در این مدول غشاها به صورت لوله‌ای ساخته شده و در داخل یک لوله متخلخل فولاد ضد زنگ و یا پلاستیک تقویت شده با فایبر گلاس قرار داده می‌شوند. محلول خوراک تحت فشار به داخل لوله غشاء تزریق شده و محلول تصفیه شده از جداره غشاء به بیرون تراویش می‌کند. قطر این لوله‌ها معمولاً بین  $۲/۵$  تا  $۲/۵$  سانتی‌متر بوده و در مواردی نیز غشاء مستقیماً به صورت یک لوله متخلخل طراحی می‌گردد.

از مهمترین مزایای این مدول آن است که گرفتگی آن بسیار دیر اتفاق می‌افتد و تمیز کردن آن به راحتی توسط لوله پاک کن صورت می‌گیرد، بدون آنکه نیازی به باز کردن تجهیزات باشد. این مزیت علی‌رغم کم بودن نسبت سطح به حجم باعث شده است که برای تهیه آب خالص از جریانهای پساب کارخانجات و فاضلابها بکار گرفته شود.

برای تصفیه آب نیز معمولاً در واحدهایی که آب خام ورودی بسیار صاف باشد (آب چاهها) از مدول هالوفایبر استفاده می‌گردد و در غیر این صورت (شیرین کردن آب دریا) ابتدا از یک مدول حلزونی و سپس از یک مدول هالوفایبر به صورت سری استفاده می‌شود.

هر یک از این مدولها، معمولاً حسب میزان غلظت نمک به سه دست زیر تقسیم بندی می‌شوند:

الف: مدول فشار پایین - جهت تصفیه آب در محدوده غلظتی

1- Spacer

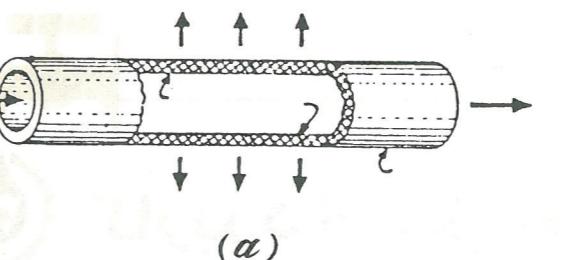
### مدول هالوفایبر

در این مدول الیاف توخالی که معمولاً از جنس تری استات سلوزلز یا پلی آمیدهای آروماتیکی می‌باشد به میزان زیادی در اطراف یک لوله سوراخدار (مشبک) مرکزی تجمع می‌یابد. انتهای آزاد این الیاف توخالی در داخل یک محفظه پلاستیکی (معمولًاً رزین اپوکسی) قرار داده می‌شود که جریان خوراک با فشار از طریق لوله مرکزی سوراخدار، وارد فضای خالی بین الیاف شده و بین آنها توزیع می‌گردد. در این حالت فقط آب خالص تحت فشار خوراک، از بین دیواره بیرونی الیاف به داخل آنها نفوذ نموده و وارد الیاف می‌گردد. سپس به طرف محفظه آزاد اپوکسی رانده شده و در فشار اتمسفری وارد جریان محصول می‌گردد. جریان تغليظ شده بین دسته الیاف نیز در محفظه خارجی مدول تجمع یافته و با فشار اندکی کمتر از فشار خوراک در قالب جریان پساب (تغليظ شده) خارج می‌گردد.

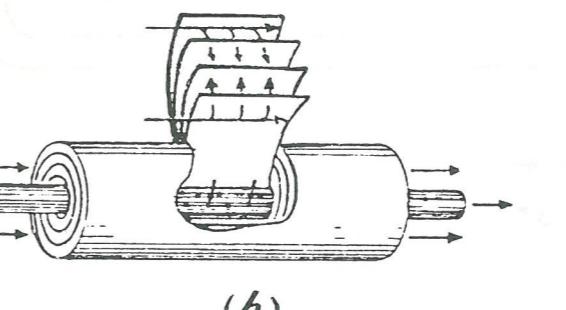
از مزایای مدول هالوفایبر، نسبت سطح به حجم بسیار بالایی است که در مقایسه با سایر مدولها دارا می‌باشد. قطر داخلی این الیاف توخالی حدود  $۲۰-۴۲\text{ }\mu\text{m}$  میکرومتر و قطر خارجی آن معمولاً دو برابر قطر داخلی است.

### مدول حلزونی

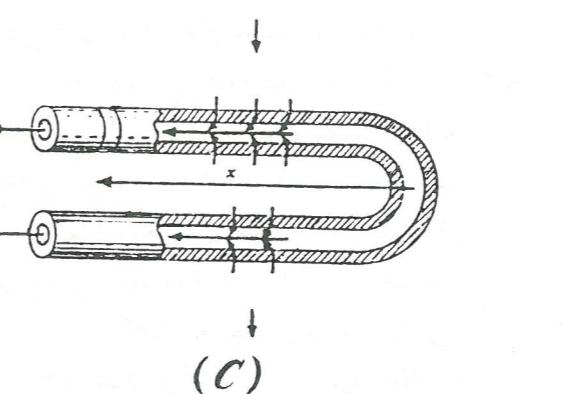
در این مدول می‌توان در هر محفظه فشار، بین  $۱$  تا  $۷$  المتر حلزونی قرار داد. هر المتر حلزونی خود شامل یک غشاء مسطح و یک صفحه فلزی حامل<sup>۱</sup> می‌باشد که با هم به دور یک مرکزی سوراخدار پیچیده شده‌اند. خوراک تحت فشار به داخل مدول تزریق می‌شود. جریان آب تصفیه شده در نتیجه عبور از غشاء، بر روی صفحات حامل ریخته و از این طریق به لوله مرکزی سوراخدار می‌رسد و سپس از درون لوله به جریان محصول وارد می‌گردد. جریان پساب نیز از طرف دیگر مدول



(a)



(b)



(c)

شکل ۱- ساختمان غشاء در (a) مدول لوله‌ای در (b) مدول حلزونی در (c) مدول هالوفایبر

نسبت سطح به حجم غشاء برای این مدولها در جدول (۱) آمده است.

در ادامه توضیح مختصری راجع به هر یک از این مدولها خواهیم داشت.

1- Modules

2- Support

4- Tubular

6- Hollow fiber module

3- Fouling

5- Spiral module

۴۸/۲ دلار به ازاء هر مترمکعب آب شیرین محاسبه شده است.

به کمک این اعداد و ارقام می‌توان به اقتصادی بودن واحدهای RO نسبت به سایر واحدهای مشابه پی برداشت.

جدول ۳: هزینه تهیه آب شیرین به روش اسمز معکوس

هزینه مصرف انرژی الکتریکی \$/m <sup>3</sup>	هزینه تصفیه \$/m <sup>3</sup>	ظرفیت واحد m <sup>3</sup> /day	مشخصات آب خام
۰/۰۷	<۰/۴	۱۱۰۰۰-۴۵۰۰۰	آب نیمه شور با غلظت ۴۰۰۰ ppm کمتر از
۰/۱۲	<۲/۶۴	<۱۹۰۰	آب دریا
۰/۰۷	<۱/۱	بین ۱۹۰۰ و ۵۷۰۰۰	آب دریا
	ناچیز	۰/۸	آب دریا (واحدهای بزرگ)

زیرا اولاً سرمایه کمتری نیاز داشته و ثانیاً هزینه‌های بهره‌برداری آن کمتر از سایرین می‌باشد. بنا به همین دلائل بوده است که اکثر سیستمهای آب شیرین کن جهان اسمز معکوس است به عنوان مثال نزدیک به نیمی از آب شیرین‌کنندهای حاشیه خلیج فارس و دریای عمان، از همین روش استفاده می‌کنند.

امروزه بسیاری از صنایع جدید التأسیس کشور که نیاز به آب خالص دارند، به اسمز معکوس روی آوردند. از جمله این موارد می‌توان به صنایع دارویی و صنایع الکترونیک اشاره کرد.

محصول نهایی خروجی از واحد RO در این صنایع، آب عاری از هر ناخالصی است که هدایت الکتریکی آن کمتر از  $\frac{1}{cm^2}$  است.

دیگر هزینه‌های اسمز معکوس، شامل هزینه خرید مواد شیمیایی و عملیات تصفیه مقدماتی می‌باشد. مجموع این هزینه‌ها برای تهیه آب شیرین به روش اسمز معکوس بر اساس تکنولوژی امروزی دنیا، در جدول ۳ آمده است.

**مقایسه اسمز معکوس با دیگر روش‌های نمک زدایی آب**  
ملاحظات اقتصادی موجب گردیده که فرآیندهای متنوعی جهت نمک زدایی ابداع و توسعه یابد. از جمله می‌توان به اسمز معکوس (RO) و الکترودیالیز (EDR)<sup>(۲)</sup> و روش‌های غشایی مانند تبخیر ناگهانی چند مرحله‌ای (MSF)<sup>(۳)</sup> تقطیر چند مرحله‌ای (MED)<sup>(۴)</sup> فشرده سازی بخار (VC)<sup>(۵)</sup> و ... اشاره کرد.

نمک کمتر از ۳۰۰۰ PPM فشار عملیاتی این مدلها بین ۱۴ تا ۱۷ اتمسفر است.  
ب: مدلول فشار متوسط - جهت تصفیه آب در محدوده غلطی نمک حدود ۱۰۰۰۰-۲۵۰۰۰ PPM با فشار عملیاتی بین ۲۸ تا ۴۰ اتمسفر  
ج: مدلول فشار بالا - جهت تصفیه آب در محدوده غلطی نمک ۵۰۰۰۰-۱۰۰۰۰ PPM با فشار عملیاتی بین ۵۶ تا ۸۵ اتمسفر

جدول ۲: انرژی مصرفی برای نمک زدایی از آب شور (۱۰۰۰۰ ppm) توسط تکنیک‌های مختلف

نوع تکنیک	انرژی مصرفی (کیلووات ساعت در مترمکعب)	کیفیت آب (ppm)	درصد بازیابی
VC	۲۴	۵	۵۷
RO	۵/۳	۱۵۰	۵۰
MSF	۳۷	۵	۲۵
EDR	۱۰/۵	۵۰۰	۳۳

عملیات پیش تصفیه از لحاظ اقتصادی برای آبهای نیمه شور TDS بین ۵۰۰ تا ۵۰۰۰ PPM، فرآیندهای غشایی RO و EDR با هم در رقبت بوده و در غلظتها بالاتر فقط RO مقرر به صرفه است در غلظتها بالاتر از ۳۰۰ گرم نمک در لیتر فرآیند اقتصادی RO دیگر مقرر به صرفه نبوده و روش‌های حرارتی مطرح می‌باشند.

علت اصلی این موضوع را می‌توان در مصرف نسبتاً کم انرژی در اسمز معکوس یافت (جدول ۲)

انرژی مورد نیاز فرآیند RO شامل انرژی مورد نیاز برای پمپاً جهت ایجاد فشار برای خوراک می‌باشد که هزینه عمده این فرآیند را تشکیل می‌دهد. در روش EDR نیاز به انرژی الکتریکی نیز بوده و در روش‌های حرارتی احتیاج به سوخت می‌باشد.

بر اساس اطلاعات موجود از شرکتهای خارجی، کل سرمایه اولیه مورد نیاز شامل هزینه خرید تجهیزات، حمل و نقل، نصب و راهاندازی برای یک واحد آب نیمه شور با RO ظرفیت ۴۵۵۰۰ مترمکعب در روز برای یک واحد EDR معادل ۲۳۱۸۴۰۰۰ دلار و برای یک واحد EDR برابر ۲۶۹۸۰۰۰۰ دلار است (سال ۱۹۸۹) هزینه‌های بهره‌برداری نیز برای این دو واحد به ترتیب ۰/۳۶ و ۰/۳۶ دلار در هر مترمکعب بوده است.

در مقایسه دیگری که برای تصفیه (شیرین سازی) آب دریا انجام شده است، در ظرفیت ۳۸۷۵۰ مترمکعب در روز سرمایه اولیه مورد نیاز واحدهای MSF, MED, RO به ترتیب ۴۹۷۰۰۰۰۰, ۴۹۷۰۰۰۰۰ و ۷۰۴۰۰۰۰۰ دلار برآورده است. هزینه بهره از این واحدها نیز به ترتیب ۱/۰۸, ۱/۰۹ و ۱/۲۵ دلار در هر مترمکعب آب شیرین شده، ذکر گردیده است.

در برآورده دیگری نیز برای یک واحد کوچک شیرین سازی آب دریا، به عمل آمده است، در ظرفیت ۴۰۰ مترمکعب آب شیرین در روز، سرمایه اولیه مورد نیاز واحد RO, VC به ترتیب ۸۴۳۵۰۰ و ۹۹۴۰۰۰ دلار بیان گردیده است. هزینه‌های بهره‌برداری نیز به ترتیب ۱/۹۸ و

عملیات پیش تصفیه بطور کلی غشاها مورد استفاده در مدلولهای اسمز معمکوس، در مقابل بعضی از ترکیبات و آلودگی‌های آب، حساس بوده و در صورتی که از سیستم پیش تصفیه مناسب استفاده نگردد، به سرعت از بین خواهد رفت. لیکن با قراردادن این سیستمها قبل از واحد اسمز معکوس، عمر غشاها به بیش از سه سال خواهد رسید.

البته سیستم تصفیه به کیفیت آب خام ورودی، جنس غشاء و نوع مدلول انتخابی بستگی دارد. لیکن، سیستمهای رایج، معمولاً شامل لخته‌سازی ته‌نشینی، فیلتراسیون (فیلتر شنی و کربن فعال) سختی‌گیری به وسیله رزینهای تعویض یونی و ضد عفونی می‌باشد. همچنین قبل از ورود این جریان پیش تصفیه شده به RO، یک مرحله حذف ذرات خیلی ریز (تا حد ۱۰ میکرومتر) توسط فیلترهای فشنگی<sup>(۱)</sup> که جزء متعلقات واحد RO است نیز صورت می‌گیرد.

این ملاحظات، مشکلات بهره‌برداری را کمتر کرده و عمر مفید سیستم را افزایش می‌دهد.

- 1- Cartridge filter
- 2- Electrodialysis Reversal
- 3- Multi stage flash
- 4- Multi Effect Distillation
- 5- Vapor Compression