



دانشگاه تربیت مدرس
دانشکده فنی و مهندسی
بخش مهندسی شیمی

پایان نامه کارشناسی ارشد

تولید هیدروژن به روش تجزیه فتوکاتالیستی آلاینده ها با استفاده از نانوذرات نیمه هادی

نام دانشجو

لیلا یونچی

استاد راهنما:

دکتر عبدالصمد زرین قلم

بِسْمِ اللّٰهِ الرَّحْمٰنِ الرَّحِيْمِ

تعدیم به مدروما در عزیزم

آنان که وجودم برایشان همه نج بود و وجودشان برایم همه هر، توانشان رفت تا به توانایی برسم و مویشان سپید گشت تارویم سپید باند. آنان که فروع نگاهشان، کرمی کلامشان و روشنی رویشان سر برای های جاودانی زندگی من است. آنان که راستی قاتم در شگفتگی قاتشان تجلی یافت. در برابر وجود کرامشان زانوی ادب بر زمین می زنم و با دلی ملواز عشق، محبت و خضوع بر دستشان بوسه می زنم.

تقدیر و مشکر

حمد و پاس خدای را که به انسان جان بخشد و باز نیست عشق جان را مین نمود اگون که مد لطف جمیل شد بار نشست است و های سعادت بواسطه موبیت شد بر سرم بال و پر کترانیده است، دست به قلم نیاش بدم و بسکرانه لطفش جین به بجاده شکرمی سایم و از لطف پر کراتش سپاکنذاری می کنم.

لازم میدانم که از محبت و بذل بی شایه استاد ارجمند، جناب آقای دکتر عبدالصمد زرین قلم مقدم که در تامی مراحل انجام این پیمان نامه راهنمایی ایجاد نباشد و دلایل راهنمایی ایشان، تلاش هایم به بار نشست، کمال شکر و قدردانی نموده و برای ایشان و خانواده محترم شان آرزوی توفیق روز افزون و سلامت، از خداوند منان می ناییم.
هم چنین از همکاران محترم در آزمایشگاه اینستیتو و احتراق دانشگاه تریست مدرس بویژه آقای مهندس آراسه و تامی دوستان خوبم که در این مدت با ایجاد نباشد و داشتن شکر و قدردانی می ناییم.

تعداد پاس از همسر هم بانم

که داشتن زیباترین احساسم را برابری زندگی کردن می یون او هستم.

به پاس لکهای بی دریغش در راه به مر رساندن این راه و تلاش که هرگز فراموش نخواهم کرد.

باشد که تا مای راهش برای داشتن شیرین ترین لحظه هما او باشم.

چکیده:

فتوکاتالیست N -doped TiO_2 با سطوح ویژه بالا از محلوت اوره و تیتانیوم دی اکسید در نسبت های مولی مختلف و کلسینه شده در دماهای بین ۳۵۰ تا ۷۰۰ درجه سنتز شد و نیز تیتانیوم دی اکسید استفاده شده به روش هم رسوبی با استفاده از مواد پیش ساز تترا تیتانیوم ایزوپروکساید و ایزوپروپیل الکل تهیه گردید.

مشخصات نمونه های سنتز شده توسط روش های $UV-Visible$, BET , EDX , SEM , XRD , مشخصات $spectrophotometer$ تعیین گردید.

طیف جذی فتوکاتالیست N -doped TiO_2 به بیش از ۶۰۰ نانومتر افزایش یافت. نیتروژن دوپینگ شده در ساختار تیتانیوم دی اکسید یا بصورت مولکولهای نیتروژن روی سطح تیتانیوم دی اکسید جذب شیمیایی می شوند یا بصورت اتمهای نیتروژن، جایگزین اتمهای اکسیژن می شوند که هر دو آنها در پاسخ دهی فتوکاتالیست، به نور مرئی موثر می باشند ولی نیتروژن جایگزین شده، فعالیت فتوکاتالیستی بیشتری در تولید هیدروژن تحت نور مرئی از خود نشان می دهد.

فعالیت فتوکاتالیستی نمونه های سنتز شده در میزان هیدروژن تولید شده از آب که در آن آلائینده آلی متانل بعنوان معرف فداکار استفاده شده بود مورد ارزیابی قرار گرفت. فعالیت فتوکاتالیستی بالای نمونه های تیتانیوم دی اکسید دوپینگ شده با نیتروژن در مقایسه با تیتانیوم دی اکسید علاوه بر موقعیت نیتروژن به انتقال نسبی فاز از آناتاس به روتیل برای N -doped TiO_2 نیز مربوط می شود.

کلمات کلیدی: فتوکاتالیست ها، هیدروژن، تیتانیوم دی اکسید، تیتانیوم دی اکسید دوپینگ شده با نیتروژن.

فهرست مطالب

| | |
|-----------|---|
| صفحه..... | عنوان..... |
| ۵..... | فهرست شکل‌ها..... |
| ج..... | فهرست شکل‌ها..... |
| ط..... | نمادها..... |
| ۱ | مقدمه..... |
| ۹ | فصل ۱..... |
| ۱۰ | ۱-۱- مقدمه..... |
| ۱۱ | ۱-۲- فرآیندهای فتوکاتالیستی..... |
| ۱۵ | ۱-۳- مکانیسم‌های تجزیه فتوکاتالیزی..... |
| ۱۶ | ۱-۳-۱- اکسیداسیون فتوکاتالیزی..... |
| ۱۷ | ۱-۳-۲- اکسیداسیون حساس شده نوری..... |
| ۱۷ | ۱-۴- سینتیک تجزیه آلینده یا ناپدید شدن سوبسترای اصلی..... |
| ۱۸ | ۱-۵- فاکتورهای موثر در تجزیه فتوکاتالیزی..... |
| ۱۸ | ۱-۵-۱- تاثیر غلظت اولیه آلینده..... |
| ۲۰ | ۱-۵-۲- تاثیر مقدار TiO_2 |
| ۲۱ | ۱-۵-۳- تاثیر pH |
| ۲۳ | ۱-۵-۴- تاثیر شدت نور و زمان تابش..... |
| ۲۳ | ۱-۵-۵- دما..... |
| ۲۴ | ۱-۶- کاتالیست..... |
| ۲۵ | ۱-۷- مشخصات کاتالیست..... |

| | |
|----|--|
| ۲۵ | ۱-۷-۱- فعالیت..... |
| ۲۵ | ۱-۷-۲- گرینش پذیر..... |
| ۲۵ | ۱-۷-۳- پایداری..... |
| ۲۶ | ۱-۸- روش های عمومی ساخت کاتالیست ها..... |
| ۲۶ | ۱-۸-۱- روش هم رسوبی..... |
| ۲۸ | ۱-۸-۲- روش اشباع سازی..... |

فصل ۲) روشهای افزایش فعالیت فتوکاتالیستی.....

| | |
|----|---|
| ۳۰ | ۲-۱- مقدمه..... |
| ۳۰ | ۲-۲- واکنش تجزیه فتوکاتالیستی آب در فاز گاز..... |
| ۳۲ | ۲-۳- واکنش تجزیه فتوکاتالیستی آب در فاز مایع..... |
| ۳۳ | ۲-۴- فتوکاتالیست هایی که با نور فرابنفش فعال می شوند..... |
| ۳۴ | ۲-۵- فتوکاتالیست هایی که با نور مرئی فعال می شوند..... |
| ۳۵ | ۲-۶-۱- مهندسی لایه..... |
| ۳۵ | ۲-۶-۲- ایجاد ناخالصی..... |
| ۳۶ | ۲-۶-۳- کنترل لایه والانس..... |
| ۳۷ | ۲-۶-۴- فوتوکاتالیست های محلول جامد..... |
| ۳۸ | ۲-۷- عوامل مؤثر در بازده فوتوکاتالیست ها..... |
| ۳۸ | ۲-۷-۱- عنصر فداشونده..... |
| ۳۹ | ۲-۷-۲- کوکاتایستها (کمک کاتالیزورها)..... |
| ۴۲ | ۲-۸-۱- اثر پارامترهای مختلف بر میزان تولید هیدروژن |
| ۴۲ | ۲-۸-۲- اثر غلظت عناصر فداشونده..... |
| ۴۲ | ۲-۸-۳- تاثیر دما، فشار و PH..... |

| | |
|--|-----------|
| ۹-۲- منبع نور..... | ۴۴ |
| ۱۰-۲- فاکتور کارآیی انرژی در فرآیندهای فتوکاتالیستی | ۴۸ |
| ۱۰-۲- EEO ، انرژی الکتریکی بر توان..... | ۴۸ |
| ۱۰-۲- بازده کوانتم..... | ۴۹ |
| ۱۰-۲- PTFF ، فاکتور بازده ترمودینامکی فتو شیمیایی..... | ۵۳ |
| ۱۱-۲- رآکتورهای فتوکاتالیستی متداول..... | ۵۴ |
| ۱۱-۲- راکتورهای مورد استفاده برای استفاده در فاز مایع | ۵۵ |
| ۱۲-۲- انواع راکتورهای دوغابی | ۵۷ |
| فصل ۳) سنتز و بررسی خواص فیزیکی و شیمیایی کاتالیست | ۶۵ |
| ۱-۳- مواد شیمیایی مورد استفاده..... | ۶۶ |
| ۲-۳- روش ساخت کاتالیست..... | ۶۶ |
| ۳-۳- تعیین مشخصات کاتالیست..... | ۷۰ |
| ۳-۳-۱- آنالیز افتراق اشعه ایکس (XRD)..... | ۷۰ |
| ۳-۳-۲- آنالیز میکروسکوپ الکترونی روبشی | ۷۱ |
| ۳-۳-۳- آنالیز اندازه گیری سطح ویژه..... | ۷۳ |
| ۳-۳-۳- آنالیز تعیین میزان جذب نور | ۷۳ |
| ۳-۳-۳-۵- آنالیز EDX | ۷۳ |
| ۴-۳-۴- تست راکتوری | ۷۴ |
| فصل ۴) نتایج تجربی و بحث | ۷۸ |
| ۱-۴- نتایج آنالیز SEM و EDX | ۷۹ |
| ۲-۴- نتایج حاصل از آنالیز افتراق اشعه ایکس (XRD) | ۸۳ |
| ۳-۴- نتایج آنالیز جذب-دفع نیتروژن به منظور محاسبه سطح ویژه | ۸۵ |

| | |
|----------|---|
| ۸۵ | ۴-۴- نتایج حاصل از جذب نور..... |
| ۸۶ | ۴-۵- اثر دما بر میزان جذب نور |
| ۸۷ | ۴-۶- نتایج حاصل از انجام واکنش راکتوری..... |
| ۹۰ | ۴-۷- بررسی واکنش |
| ۹۱ | ۴-۸- بررسی اثر نور |
| ۹۲ | فصل ۵) نتیجه گیری و پیشنهادات |
| ۹۳ | ۵-۱- نتیجه گیری |
| ۹۴ | ۵-۲- ارائه پیشنهادات..... |
| ۹۵ | مراجع |

فهرست شکل‌ها

| | |
|---|------|
| عنوان..... | صفحه |
| شکل (۱-۱) برانگیخته شدن یک فتوکاتالیست در اثر جذب انرژی فتون | ۱۲ |
| شکل (۲-۱) مراحل انجام یک واکنش فتوکاتالیستی | ۱۲ |
| شکل (۳-۱) پیل فتوالکتروشیمیابی | ۱۴ |
| شکل (۴-۱) پیل فتوالکتروشیمیابی به صورت سیستم ذره‌ای | ۱۴ |
| شکل (۱-۲) پروفایل زمانی تجزیه فتوکاتالیستی بخار آب | ۳۱ |
| شکل (۲-۲) پروفایل زمانی تجزیه آب مایع | ۳۲ |
| شکل (۳-۲) مهندسی لایه برای طراحی فتوکاتالیست‌های حساس به نور مرئی | ۳۴ |
| شکل (۴-۲) میزان جذب نور بر حسب طول موج برای فتوکاتالیست‌های با لایه والانس کنترل شده | ۳۶ |
| شکل (۵-۲) میزان جذب نور بر حسب طول موج برای محلول جامد $(CuAg_xIn_{2x}Zn_{2(1-2x)}S_2)$ | ۳۷ |
| شکل (۶-۲) مقایسه میزان هیدروژن تولیدی تحت تشعشع نور مرئی برای TiO_2 و Pt/TiO_2 | ۴۰ |
| شکل (۷-۲) مقایسه میزان هیدروژن تولیدی تحت تشعشع نور فرابنفش برای TiO_2 و Pt/TiO_2 | ۴۱ |
| شکل (۸-۲) تاثیر غلظت روی سرعت واکنش | ۴۳ |
| شکل (۹-۲) تاثیر PH در میزان هیدروژن تولیدی | ۴۳ |
| شکل (۱۰-۲) شکل مقایسه طیف لامپ زنون، و طیف استاندارد $D6500$ از نور خورشید | ۴۵ |
| شکل (۱۱-۲) طیف تابشی لامپ سدیم فشار بالا | ۴۶ |
| شکل (۱۲-۲) طیف تابشی لامپ‌های متال هالید | ۴۶ |

| | |
|----------|---|
| ۴۷ | شکل(۱۳-۲) طیف تابشی لامپ جیوه |
| ۴۷ | شکل(۱۴-۲) طیف تابشی لامپ هالوژن |
| ۵۸ | شکل(۱۵-۲) دیاگرام شماتیک از یک راکتور <i>IFR-MF</i> |
| ۵۹ | شکل(۱۶-۲) راکتور <i>TVR</i> در حال عملیات |
| ۶۰ | شکل(۱۷-۲) تصویر شماتیکی از <i>FFR</i> |
| ۶۱ | شکل(۱۸-۲) نمایی از راکتور کابل فیبر نوری |
| ۶۲ | شکل(۱۹-۲) نمایی از راکتور چند لوله‌ای |
| ۶۳ | شکل(۲۰-۲) راکتور بستر پرشده حلقوی |
| ۶۳ | شکل(۲۱-۲) راکتور دیسک چرخان |
| ۶۴ | شکل(۲۱-۲) راکتور نور لوله |
| ۶۷ | شکل(۱-۳) سنتز کاتالیست تیتانیومدی اکسید |
| ۶۸ | شکل(۲-۳) مرحله صاف کردن تیتانیومدی اکسید |
| ۶۹ | شکل(۳-۳) نمای کلی کوره و نمای محفظه گرمایشی کوره |
| ۶۹ | شکل(۴-۳) طرح شماتیک سنتز فتوکاتالیست <i>N-doped TiO₂</i> |
| ۷۱ | شکل(۵-۳) نمای شماتیک یک پیک و پارامترهای آن |
| ۷۲ | شکل(۶-۳) میکروسکوپ الکترونی |
| ۷۴ | شکل(۷-۳) دیاگرام سیستم راکتوری |

- شکل(۸-۳) طیف نور عبوری از فیلتر ۷۶
- شکل(۹-۳) طیف نور عبوری از راکتور پیرکس ۷۶
- شکل (۱-۴) تصویر SEM نانوفتوکاتالیست $(Urea/TiO_2=1)N-dopedTiO_2$ ۸۰
- شکل (۲-۴) منحنی توزیع اندازه ذرات تیتانیوم دی اکسید ۸۰
- شکل (۳-۴) تصویر SEM نانوفتوکاتالیست $(Urea/TiO_2=2)N-dopedTiO_2$ ۸۱
- شکل (۴-۴) تصویر SEM نانوفتوکاتالیست $(Urea/TiO_2=3)N-dopedTiO_2$ ۸۱
- شکل (۴-۵) تصویر SEM نانوفتوکاتالیست $(Urea/TiO_2=5)N-dopedTiO_2$ ۸۲
- شکل (۴-۶) تصویر SEM نانوفتوکاتالیست $(Urea/TiO_2=5)N-dopedTiO_2$ ۸۲
- شکل (۷-۴) آنالیز EDX مربوط به نانوذرات $N-dopedTiO_2$ ۸۳
- شکل(۸-۴) طیف XRD برای نمونه های $N-dopedTiO_2$ ۸۴
- شکل(۹-۴) طیف XRD برای نمونه های $N-dopedTiO_2$ ۸۴
- شکل(۱۰-۴) آنالیز UV-Visible Spectrophotometer ۸۶
- شکل(۱۱-۴) اثر دمای کلسیناسیون بر میزان جذب نور نمونه ها ۸۶
- شکل(۱۲-۴) فعالیت فتوکاتالیستی $N-dopedTiO_2$ ۸۹

فهرست جدول‌ها

| | |
|---|------|
| عنوان..... | صفحه |
| جدول(۱-۱) فرآیندهای اصلی تولید هیدروژن..... | ۴ |
| جدول(۲-۱) فتوکاتالیست‌های فعال در برابر نور مرئی..... | ۳۵ |
| جدول(۲-۲) تعریف‌های مختلف بازده کوانتوم..... | ۵۲ |
| جدول(۲-۳) مقایسه راکتور دوغابی و ثابت شده..... | ۵۷ |
| جدول(۳-۱) نسبت‌های مولی وDMAهای کلسیناسیون استفاده شده در سنتر <i>N-doped TiO₂</i> | ۷۰ |
| جدول (۴-۱) سطح ویژه نمونه ها..... | ۸۵ |
| جدول (۴-۲) نتایج حاصل از تست راکتوری..... | ۹۰ |

نمادها

| | |
|-----------|------------------------------|
| D | اندازه ذره |
| λ | طول موج |
| β | عرض پیک در نصف ارتفاع ماکریم |

مقدمة

امروزه بیش از ۸۵٪ از انرژی مورد نیاز جهان از احتراق سوخت‌های فسیلی ایجاد می‌شود که حاصل آن علاوه بر انرژی، تولید انبوهی از CO_2 , SO_2 , NO_x و هیدروکسیدهای سوخته‌نشده می‌باشد که در نتیجه آن باران‌های اسیدی و از بین رفتن اکوسیستم و گرم شدن زمین به‌واسطه اثر گلخانه ای گازهایی مثل CO_2 و تخریب لایه اوزن و راه یافتن اشعه فرابنفش به سطح زمین و افزایش بیماری‌های انسانی می‌باشد.^[۱]

به‌طورکلی با افزایش میزان آلودگی حاصل از منابع انرژی فسیلی و پایان‌پذیربودن این منابع نیاز به یافتن منابع انرژی جایگزین ضروری بنظر می‌رسید. یکی از مهمترین این منابع انرژی جایگزین، هیدروژن است. هیدروژن به عنوان سوختی با تراکم انرژی در واحد جرم زیاد و با آلایندگی بسیار کم به عنوان مهمترین منبع تولید و انتقال انرژی در قرن حاضر مطرح می‌باشد.^[۲]

بازدهی پایین تبدیلات انرژی، هزینه انتقال انرژی مابین فواصل طولانی، از معایب دیگر سوخت‌های فسیلی می‌باشد. میزان استفاده انرژی الکتریکی در حال حاضر حدود ۲۰٪ در کشورهای صنعتی و در حدود ۱۰٪ در کشورهای در حال توسعه است. این مقدار بیش از ۳۵٪ نمی‌تواند توسعه یابد. بنابراین باید سوختی گسترش یابد که نه تنها جایگزین سوخت فسیلی شود بلکه از منابع غیر فسیلی بدست آمده باشد و انرژی مؤثری داشته باشد و به راحتی قابل ذخیره، قابل حمل بین فواصل طولانی و قابل استفاده در مناطق مسکونی، صنعتی، بازرگانی و قسمت حمل و نقل باشد. هیدروژن یک گزینه مناسب به عنوان جایگزین سوخت‌های فسیلی است.^[۲]

دانسیته انرژی هیدروژن در حالت مایع (10^4 kJ/kg یا $0.852 \times 10^4\text{ kJ/lit}$) بسیار بالاست و این یکی از مهمترین محسن‌های انرژی است. یکی دیگر از خواص منحصر به فرد هیدروژن سوختن بدون شعله است که به آن گاه سوختن کاتالیتیکی گفته می‌شود. از دیگر خواص هیدروژن سبکی این عنصر و

سرعت زیاد شعله آن است از این رو هیدروژن یک سوخت بسیار عالی برای استفاده در راکتها و هواپیماها میباشد.^[۲]

هدف اقتصاد هیدروژن، انتقال انرژی به شکل هیدروژن است. این امر مشکل بزرگ برق را که عدم قابلیت ذخیره شدن است را می تواند حل کند، همچنین هزینه های انتقال انرژی را نیز کاهش می دهد. وجود لوله های گاز طبیعی می تواند برای جابجایی و حمل و نقل هیدروژن تا فواصل ۵۰۰ تا ۸۰۰ کیلومتر مقرر به صرفه باشد.^[۳]

یکی دیگر از محاسن هیدروژن امکان تولید این گاز از منابع مختلف و متنوع(جدول (۱-۱)) مانند:

- ۱- رفورمینگ گاز طبیعی^۱، نفت خام و زغال سنگ.
 - ۲- الکترولیز آب.
 - ۳- ترموشیمی.
 - ۴- تولید هیدروژن از بیومس^۲.
 - ۵- تولید هیدروژن از جلبک ها و انواعی از باکتری ها.
 - ۶- تولید فتوکاتالیستی^۳ هیدروژن از مواد حاوی آن مانند آب و ...می باشد.
- بیشتر این فرآیندها بمشکلاتی نظیر پایان پذیر بودن منابع انرژی، انتشار آلاینده و یا پرهزینه بودن فرآیند مواجه هستند. روش تولید هیدروژن از تجزیه فتوالکتروشیمیابی آب، با استفاده از نور مستقیم خورشید و بدون انتشار هیچ آلاینده ای نیز در جدول (۱-۱) آمده است.

¹ Natural Gas Reforming

² Biomass

³ photo catalytic

Major Hydrogen Production Processes

جدول (۱) فرآیندهای اصلی تولید هیدروژن [۱]

| Primary Method | Process | Feedstock | Energy | Emissions |
|-----------------|--------------------------------|-------------------------|---|---|
| Thermal | Steam Reforming | Natural Gas | High temperature steam | Some emissions. Carbon sequestration can mitigate their effect. |
| | Thermochemical Water Splitting | Water | High temperature heat from advanced gas-cooled nuclear reactors | No emissions |
| | Gasification | Coal, Biomass | Steam and oxygen at high temperature and pressure | Some emissions. Carbon sequestration can mitigate their effect. |
| | Pyrolysis | Biomass | Moderately high temperature steam | Some emissions. Carbon sequestration can mitigate their effect. |
| Electrochemical | Electrolysis | Water | Electricity from wind, solar, hydro and nuclear | No emissions |
| | Electrolysis | Water | Electricity from coal or natural gas | Some emissions from electricity production. |
| | Photoelectrochemical | Water | Direct sunlight | No emissions |
| Biological | Photobiological | Water and algae strains | Direct sunlight | No emissions |
| | Anaerobic Digestion | Biomass | High temperature heat | Some emissions |
| | Fermentative Microorganisms | Biomass | High temperature heat | Some emissions |

واکنشهای فتوکاتالیستی، به عنوان یکی از روش‌های جدید در تحریب آلاینده‌های آلی نیز مطرح می‌باشند به طور کلی متداول ترین روش‌های سنتی در تصفیه پساب شامل آلاینده‌های آلی، در سه گروه روش‌های فیزیکی، روش‌های شیمیایی و روش‌های بیولوژیکی طبقه‌بندی می‌شوند که در ادامه به چند نمونه اشاره می‌شود [۴-۱۰]:

روش‌های فیزیکی

الف) جذب سطحی: تکنولوژی‌های سنتی که بر پایه جذب سطحی هستند، اغلب از کربن فعال استفاده می‌کنند. اگرچه کربن فعال معمولاً در استخراج مواد آلی از آب مؤثر بوده است، اما در کل روش‌های

جذب سطحی غیر تخریبی هستند و مثل اکثر روش‌های فیزیکی فقط ترکیبات آلی را از آب به فاز دیگر منتقل کرده و سبب آلودگی ثانویه می‌گردند. علاوه بر این، احیا مواد جاذب (به طور مثال دفع از طریق حرارت دادن) و تصفیه پسماندهای جامد، عملیاتی پرهزینه اما لازم و ضروری می‌باشند^[۹، ۱۰].

(ب) عریانسازی با هوا^۱,

این روش معمولاً برای حذف آلاینده‌های فرار آلی از پساب‌ها استفاده می‌گردد. هرچند، این روش به جای این که آلاینده‌ها را از بین ببرد فقط آن‌ها را از فاز آب به فاز هوا انتقال می‌دهد. بنابراین، بیشتر فرآیندهای عریانسازی با هوا در حال حاضر نیازمند به مرحله بعدی برای تصفیه گازهای خروجی نیز هستند^[۱۰].

(ج) جداسازی غشایی

اساس روشهای غشایی عبور محلول از یک غشاء می‌باشد. جنس غشاء و اندازه سوراخهای آن راندمان فرآیند را مشخص می‌کند. یعنی هر غشاء با توجه به اندازه سوراخی که دارد ملکولهایی با وزن مولکولی ویژه‌ای را از جریان حذف خواهد کرد. معمول‌ترین فرآیندهای غشایی اولترافیلتراسیون^۲، و اسمز معکوس^۳، می‌باشند^[۲۰]. یکی از معایب فناوری غشایی رسوب ذرات حذف شده قبلی روی غشاء می‌باشد به طوری که در استفاده مجدد غشاء از راندمان آن کاسته می‌شود^[۱۰].

روشهای شیمیایی

(الف) انعقاد سازی^۴: این روش براساس استفاده از ماده منعقدکننده برای رسوب دادن آلاینده جامد اولیه از طریق تشکیل کمپلکس‌های پایدار می‌باشد. یکی از معایب این روش ایجاد لجن بسیار زیاد است به‌طوری که فیلتراسیون و تخلیه پساب را مشکل می‌سازد^[۱۱].

¹ Air stripping

² Ultrafiltration

³ Reverse Osmosis

⁴ Coagulation