



دانشگاه صنعتی اصفهان

دانشکده شیمی

آلکیل دار کردن گزینشی بنزن با ۲-پروپانل بر روی کاتالیست  
 $H_3PO_4-ZSM-5$

پایان نامه کارشناسی ارشد شیمی آلی  
محمد ارشدی

استاد راهنما

دکتر مهران غیاثی

۱۳۸۴

دانشگاه صنعتی اصفهان



دانشگاه صنعتی اصفهان

دانشکده شیمی

آلکیل دار کردن گزینشی بنزن با ۲-پروپانل بر روی کاتالیست  
 $H_3PO_4-ZSM-5$

پایان نامه کارشناسی ارشد شیمی آلی

محمد ارشدی

استاد راهنما

دکتر مهران غیاثی

۱۳۸۴

دانشگاه صنعتی اصفهان

## تشکر و قدردانی

سپاس بیکران خدای مهربان را، که در پناه سلامتی که به من ارزانی داد، توفیق فراگیری و کسب علم را به زندگیم هدیه داد. بعد از خدای متعال ، موفقیت خودم را مرهون زحمات بی دریغ خانواده ام ، به ویژه مادر عزیزم هستم که در تمام مراحل زندگی و تحصیلم، مشوق من بوده اند و هر چه دارم ، بعد از خداوند، نتیجه زحمت های آنهاست.

از استاد ارجمندم جناب آقای دکتر مهران غیاثی که در طول دوران تحصیل و انجام این پایان نامه از راهنمایی ایشان بهره مند بوده ام، کمال سپاسگزاری قدر دانی را دارم. از جناب آقای امان الله امین زاده که استاد مشاور این پروژه بوده اند و از تجارب ارزشمند اشان استفاده نموده ام، نهایت قدردانی را دارم.

از آقای دکتر شادپور ملک پور و خانم دکتر فخری سیدین آزاد، که زحمت مطالعه و داوری پایان نامه را بر عهده داشته اند کمال تشکر و قدر دانی را دارم. از کلیه اساتید دانشکده شیمی، بخصوص اساتیدی که در محضر آنها کسب علم و ادب نموده ام، سپاسگزارم.

از دوستان عزیزم آقایان محمد ابراهیم صداقت، فخرالدین موسوی نیا، علی مختاری، روزبه جواد کلباسی، علی عباسپور راد، مجید حاج ابراهیمی، حمید آقایی، امیر افتخار، علی باقری، سجاد دمیری، بهزاد کوشکی، کامران سمعی، وحید شاعر، جواد بارانیا، حسن زندی و خانم ها آزیتا همتی، مقدم، و تمامی عزیزانی که در این مدت با اینجانب همکاری داشته اند، کمال سپاس و قدردانی را دارم.

کلیه حقوق مادی مترتب بر نتایج مطالعات،  
ابتكارات و نوآوریهای ناشی از تحقیق موضوع  
این پایان نامه متعلق به دانشگاه صنعتی  
اصفهان است.

## فهرست مطالب

<u>صفحه</u>	<u>عنوان</u>
۱	فهرست مطالب
۲	فهرست جداول
۳	فهرست اشکال
۴	چکیده
۵	<b>فصل اول : مقدمه</b>
۶	۱-۱- معرفی زئولیت ها
۷	۲-۱- ساختار کانال های داخلی در زئولیت ها
۸	۳-۱- خواص فیزیکی زئولیت ها
۹	۱-۳-۱- شکل ظاهری و اندازه ذرات زئولیت
۱۰	۲-۳-۱- چگالی
۱۱	۳-۳-۱- سختی
۱۲	۴-۳-۱- رنگ
۱۳	۵-۳-۱- هدایت الکتریکی
۱۴	۶-۳-۱- حجم منافذ در زئولیت های بدون آب
۱۵	۴-۱- خواص شیمیایی زئولیت ها
۱۶	۱-۴-۱- واکنش با اسیدهای قوی
۱۷	۲-۴-۱- واکنش با بازهای قوی
۱۸	۳-۴-۱- عوامل کی لیت کننده
۱۹	۵-۱- نقش زئولیت ها به عنوان جاذب
۲۰	۶-۱- زئولیت ها به عنوان تبادلگر یونی
۲۱	۷-۱- کاربرد کاتالیزوری زئولیت ها
۲۲	۸-۱- تاریخچه ستز زئولیت ها
۲۳	۱-۸-۱- تهیه زئولیت از ژل های آلومینیوسیلیکات

## عنوان

## صفحه

۱۶.....	۹-۱- مکانیسم های تشکیل زئولیت.....
۱۹.....	۹-۱-۱- مکانیسم تشکیل ZSM-5 .....
۲۱.....	۹-۱-۲- سنتز زئولیت های ZSM-5 در حضور یونهای تراپروپیل آمونیم بر مید.....
۲۳.....	۹-۱-۳- طبقه بندی کلی زئولیت ها.....
۲۳.....	۹-۱-۴- زئولیت های طبیعی.....
۲۳.....	۹-۱-۵- زئولیت های مصنوعی.....
۲۴.....	۹-۱-۶- آلکیلاسیون بنزن.....
۲۵.....	۹-۱-۷- تولید کیومن (ایزوپروپیل بنزن).....
۲۸.....	۹-۱-۸- مطالعاتی که برای سنتز کیومن انجام گرفته.....

## **فصل دوم : بخش تجربی**

۳۳.....	۱-۱- مواد مصرفی.....
۳۴.....	۱-۲- تجهیزات و دستگاهها.....
۳۴.....	۱-۳- مراحل کارهایی که در طی این پروژه انجام شد.....
۳۵.....	۱-۴- سنتز زئولیت Na-ZSM-5 با نسبت های مولی $\text{SiO}_2/\text{Al}_2\text{O}_3 = 170, 120, 80, 60$ و $170$ .....
۳۵.....	۱-۴-۱- تهیه زئولیت Na-ZSM-5 با نسبت مولی $\text{SiO}_2/\text{Al}_2\text{O}_3 = 170$ .....
۳۵.....	۱-۴-۲- تهیه زئولیت Na-ZSM-5 با نسبت مولی $\text{SiO}_2/\text{Al}_2\text{O}_3 = 120$ .....
۳۶.....	۱-۴-۳- تهیه زئولیت Na-ZSM-5 با نسبت مولی $\text{SiO}_2/\text{Al}_2\text{O}_3 = 80$ .....
۳۶.....	۱-۴-۴- تهیه زئولیت Na-ZSM-5 با نسبت مولی $\text{SiO}_2/\text{Al}_2\text{O}_3 = 60$ .....
۳۷.....	۱-۵- فعال کردن زئولیت های $\text{Na-ZSM-5}$ با $\text{H}_3\text{PO}_4$ .....
۳۷.....	۱-۵-۱- روش تهیه زئولیت $\text{H}_3\text{PO}_4\text{-ZSM-5}$ .....
۳۷.....	۱-۵-۲- تهیه زئولیت $\text{H-ZSM-5}$ .....
۳۸.....	۱-۶- انجام واکنش ایزوپروپیل دار کردن بنزن و بدست آوردن شرایط بهینه (نسبت مولی بنزن به ۲-پروپانول، دمای واکنش).....
۳۸.....	۱-۷-۱- نسبت مولی بهینه بنزن به ۲-پروپانول.....
۳۸.....	۱-۷-۲- دمای بهینه واکنش.....
۳۸.....	۱-۸- شرایط راکتور انجام واکنش.....
۳۹.....	۱-۹- فعال سازی کاتالیست.....
۴۰.....	۱-۱۰- مشخص کردن بهترین کاتالیست از میان کاتالیست های تهیه شده.....
۴۰.....	۱-۱۰-۱- بررسی درصد بهینه $\text{H}_3\text{PO}_4$ بر روی Na-ZSM-5 و مقایسه نسبی با کاتالیست های $\text{H-ZSM-5}$ .....
۴۰.....	۱-۱۰-۲- بررسی فعالیت بهترین کاتالیست در واکنش ایزوپروپیل دار کردن بنزن برای ۱۵ ساعت.....

## عنوان

## صفحه

### فصل سوم : بحث و نتیجه گیری

۴۴.....	۱-۳- هدف.....
۴۴.....	۲-۳- بررسی فعالیت کاتالیتیکی کاتالیست های $H_3PO_4$ -ZSM-5
۴۸.....	۳-۳- اثر نسبت مولی بنزن به ایزوپروپانول.....
۴۹.....	۴-۳- اثر دما بر واکنش ایزوپروپیل دار کردن بنزن.....
۵۱.....	۵-۳- بررسی فعالیت کاتالیتیکی کاتالیزور در واکنش ایزوپروپیل دار کردن بنزن برای ۱۶ ساعت.....
۵۳.....	۶-۳- مقایسه با کاتالیست های دیگر.....
۵۸.....	۷-۳- نتیجه گیری.....
۶۳.....	مراجع.....

## فهرست جداول

<u>عنوان</u>	<u>صفحه</u>
جدول (۱-۱) - استفاده کاتالیستی از زئولیت ZSM-5 توسط تعدادی از کارخانه ها در مقیاس صنعتی.....	۱۲
جدول (۱-۲) - اندازه حفره در مهمترین زئولیت های مصنوعی.....	۲۴
جدول (۱-۳) - مقایسه کاتالیست های استفاده شده در صنعت برای تولید کیومن.....	۲۷
جدول (۱-۴) - نتایج بدست آمده برای تهیه کیومن بر روی زئولیت های Beta.....	۲۸
جدول (۱-۵) - مشخصات بهترین کاتالیست تهیه شده توسط تودوراو.....	۳۰
جدول (۱-۶) - تولید کیومن با کاتالیست های MCM-22 و MCM-26.....	۳۰
جدول (۱-۷) - اثر اسید سولفوریک بر فعالیت و گزینش پذیری مخلوط اکسید فلزهای $ZrO_2 - TiO_2$ .....	۳۱
جدول (۱-۸) - مشخصات مواد اولیه مورد استفاده در تهیه زئولیت های مختلف.....	۳۳
جدول (۱-۹) - اثر H <sub>3</sub> PO <sub>4</sub> نشانده شده و نسبت مولی SiO <sub>2</sub> /Al <sub>2</sub> O <sub>3</sub> بر درصد تبدیل و گزینش پذیری واکنش بر روی ZSM-5.....	۴۵
جدول (۱-۱۰) - اثر نسبت مولی بنزن به ۲-پروپانل بر درصد تبدیل و گزینش پذیری بر روی ZSM-5(60) % ۱۵-H <sub>3</sub> PO <sub>4</sub> -ZSM-5(60).....	۴۹
جدول (۱-۱۱) - اثر دمای واکنش بر درصد تبدیل و گزینش پذیری بر روی ZSM-5(60) % ۱۵-H <sub>3</sub> PO <sub>4</sub> -ZSM-5(60).....	۵۰
جدول (۱-۱۲) - ایزوپروپیل دار کردن بنزن با ۲-پروپانل بر روی H-ZSM-5 با نسبت های مولی مختلف SiO <sub>2</sub> /Al <sub>2</sub> O <sub>3</sub> .....	۵۳
جدول (۱-۱۳) - فعالیت کاتالیتیکی کاتالیست های مختلف در واکنش ایزوپروپیل دار کردن بنزن با ۲-پروپانل.....	۵۷

## فهرست اشکال

صفحه	عنوان
۴	شکل (۱-۱) ساختمان کانال های تک بعدی و دو بعدی.....
۵	شکل (۲-۱)- سیستم کانال های سه بعدی.....
۱۹	شکل (۳-۱)- یکی از مکانیسم های تشکیل ZSM - 5
۲۱	شکل (۴-۱)- مکانیسم دیگر تشکیل ZSM - 5
۲۳	شکل (۵-۱)- مکانیسم پیشنهاد شده برای تشکیل ZSM - 5 از TPA - Br
۲۶	شکل (۶-۱)- محصول های تولید شده از کیومن، به عنوان ماده اولیه.....
۳۹	شکل (۱-۲)- شمای راکتور انجام واکنش.....
۴۶	شکل (۳-۱)- شمایی از مراحل واکنش هایی که در واکنش ایزوپروپیل دار کردن بنزن با ۲-پروپانول انجام می شود.....
۵۱	شکل (۲-۳)- اثر دمای واکنش بر توزیع گزینش پذیری نسبت به کیومن،...
۵۲	شکل (۳-۲)- اثر TOS بر توزیع گزینش پذیری نسبت به کیومن،.....
۵۳	شکل (۴-۳)- شمایی از تشکیل کک بر روی زئولیت $\beta$ از کیومن.....
۵۴	شکل (۵-۳)- گاز کروکاتوگرام های توزیع محصول های ایزوپروپیل دار کردن بنزن بر روی ۱۵ % H <sub>3</sub> PO <sub>4</sub> -ZSM-5-60
۵۵	شکل (۶-۳)- گاز کروکاتوگرام های توزیع محصول های ایزوپروپیل دار کردن بنزن بر روی H-ZSM-5
۵۶	شکل (۵-۳)- شمای واکنش برای واکنش های پروپیلن با خودش.....
۵۹	شکل (۸-۳)- طیف XRD زئولیت Na-ZSM-5 با نسبت مولی SiO <sub>2</sub> /Al <sub>2</sub> O <sub>3</sub> = ۶۰
۶۰	شکل (۹-۳)- طیف XRD زئولیت Na-ZSM-5 با نسبت مولی SiO <sub>2</sub> /Al <sub>2</sub> O <sub>3</sub> = ۸۰
۶۱	شکل (۱۰-۳)- طیف XRD زئولیت Na-ZSM-5 با نسبت مولی SiO <sub>2</sub> /Al <sub>2</sub> O <sub>3</sub> = ۱۲۰
۶۲	شکل (۱۱-۳)- طیف XRD زئولیت Na-ZSM-5 با نسبت مولی SiO <sub>2</sub> /Al <sub>2</sub> O <sub>3</sub> = ۱۷۰

# فصل اول

## مقدمه

### ۱-۱- معرفی زئولیت ها

زئولیت ها گروهی از آلومینوسیلیکات های بلوری، هیدراته، متخلخل در اندازه میکرو<sup>۱</sup> هستند که دارای کاتیون های قابل تبادل با عناصر گروه I و II اصلی به ویژه سدیم، پتاسیم، منیزیم، کلسیم، استرانسیم و باریم می باشند و می توانند به طور برگشت پذیر آب را جذب کنند و یا ازدست دهند. مطابق تعریف آیوپاک مواد متخلخل به سه دسته تقسیم می شوند:

۱- مواد متخلخل با منافذ میکرو و اندازه منافذ کوچکتر از ۲۰ آنگستروم.

۲- مواد متخلخل با منافذ مزو<sup>۲</sup> و اندازه منافذ بین ۲۰ تا ۵۰۰ آنگستروم.

۳- مواد متخلخل بامنافذ ماکرو<sup>۳</sup> و اندازه منافذ بین ۵۰۰ آنگستروم تا ۱۰۰۰ میکرومتر.

زئولیت اولین بار در سال ۱۷۵۶ به وسیله کرونستت<sup>۴</sup> معدن شناس سوئدی کشف شدو نام آن برگرفته از دو کلمه یونا نی زئو، به معنی جوش ولیتوس به معنی سنگ می باشد. از زمان کشف اولیه زئولیت توسط کرونستت، ۴۱ نوع زئولیت طبیعی شناخته شده و بیش از ۱۵۰ نوع زئولیت مصنوعی سنتز شده است.

از نقطه نظر ساختاری، شبکه زئولیت دارای اسکلت آلومینوسیلیکاتی است که از شبکه سه بعدی نامحدودی از واحدهای  $SiO_4^4$  و  $AlO_4^5$  تشکیل شده است که به وسیله اتم های اکسیژن به هم متصل شده

۱. Microporous

۲. Mesoporous

۳. Macroporous

۴. Cronsted

اند. کanal<sup>۱</sup> ها یا فضاهای خالی<sup>۲</sup> مرتبط به هم در شبکه زئولیت که ممکن است تا ۵۰ درصد حجم زئولیت را شامل شوند، که معمولاً شامل کاتیون ها و مولکول های آب می باشند. وقتی که زئولیت به طور برگشت پذیر به وسیله حرارت آب از دست می دهد، کاتیون ها به اکسیژن سطوح داخلی حفره ها<sup>۳</sup> کثوردینه می شوند، در حالی که ساختار بلوری دست نخورده باقی می ماند، در نتیجه بلور متخلخل<sup>۴</sup> زئولیت با حفره هایی که به وسیله کanal هایی در محدوده ۳ تا ۸ آنگستروم به هم متصل می شوند باقی می ماند. فرمول تجربی زئولیت را می توان به صورت زیر نشان داد:



دراین فرمول (1-1) که اصطلاحاً فرمول اکسید نامیده می شود،  $x$  معمولاً بزرگتر یا مساوی ۲ می باشد زیرا چهار وجهی های  $AlO_4^-$  فقط به چهار وجهی های  $SiO_4^4-$  متصل اند و  $n$  نشان دهنده ظرفیت کاتیون می باشد. این کاتیون ها ضمن سنتز و یا از طریق تبادل یون، پس از سنتز وارد ساختار زئولیت می شوند. شبکه نامحدود زئولیت ها شامل یک سری کanal ها و فضاهای خالی متصل به هم می باشد که به وسیله کاتیون ها و مولکول های آب پرشده اند. کاتیون ها کاملاً متحرک بوده و می توانند با کاتیون های دیگر مبادله شوند. مولکول های آب موجود در شبکه زئولیت نیز، به طور پیوسته و برگشت پذیر قابلیت خروج از شبکه را دارند. از نقطه نظر بلورشناسی بهترین فرمول ساختاری برای بیان سلول واحد زئولیت ها عبارت است از:



که  $M$  نشاندهنده کاتیون موجود در شبکه با ظرفیت  $n$  می باشد.  $w$  تعداد مولکول های آب و نسبت  $y/x$  معمولاً بسته به نوع زئولیت متفاوت می باشد. مجموع  $(x+y)$  تعداد کل چهاروجهی در سلول واحد یک زئولیت بوده و جزء موجود در داخل کروشه بیانگر ترکیب شبکه زئولیت می باشد. جانشینی یون  $Al^{+3}$  به جای  $Si^{+4}$  در ساختار زئولیت بارمنفی خالصی تولید می کند که این بار منفی به وسیله کاتیون های غیرشبکه ای مثل  $Na^+$  و  $Ca^{+2}$  که در حفره های ساختار زئولیت جای می گیرد، جبران می شود. به این دلیل که این کاتیون ها در داخل شبکه به مانند  $Si^{+4}$  و  $Al^{+3}$  به وسیله چهار اتم اکسیژن محبوس نشده اند، نسبتاً متحرک و فعال می باشند و می توانند به وسیله کاتیون های دیگر جایگزین شوند. خواصی که با ساختار زئولیت مرتبط می باشند عبارتند از:

۱. Channels

۲. Voids

۳. Cavities

۴. Porous

۱- درجه آبپوشی بالا.

۲- دانسیته پائین و حجم بالای فضاهای خالی پس از، از دست دادن آب.

۳- پایداری ساختار بلوری بسیاری از زئولیت‌ها وقتی آب از دست می‌دهند.

۴- خواص تبادل کاتیون.

۵- کanal های متحددالشکل در اندازه مولکولی در بلورهای بدون آب زئولیت.

۶- خواص فیزیکی مختلف مثل هدایت الکتریکی.

۷- خاصیت جذب گازها و بخارها.

۸- خواص کاتالیزوری.

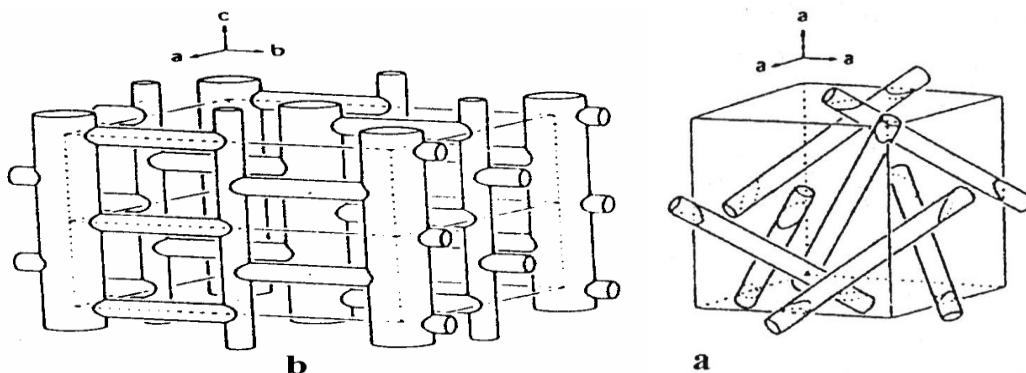
## ۱-۲- ساختار کanal های داخلی در زئولیت‌ها

شناخت ماهیت فضاهای خالی و کanal های به هم پیوسته در زئولیت‌ها بدون آب جهت تعیین خواص فیزیکی و شیمیایی آنها ضروری می‌باشد. سه نوع سیستم کanal در شبکه زئولیت شناخته شده است:

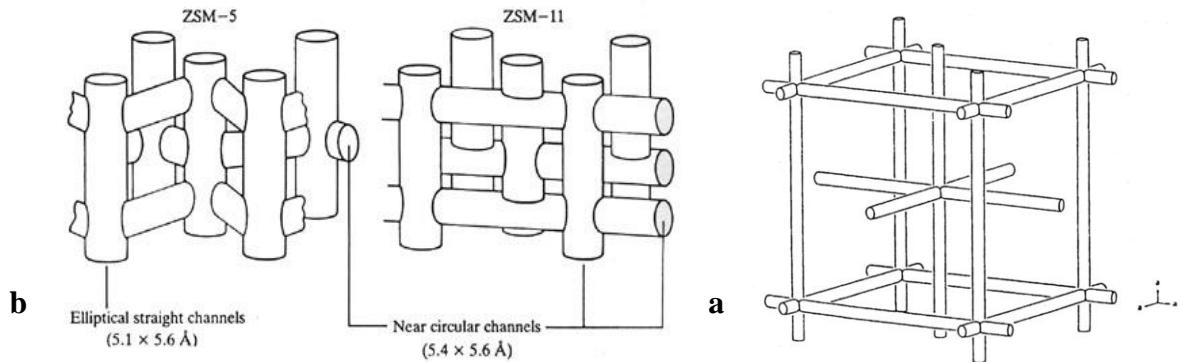
الف- سیستم تک بعدی که کanalها در آن یکدیگر را قطع نمی‌کنند، این سیستم را می‌توان در آنالیسم مشاهده کرد (شکل ۱-۱a).

ب- سیستم دو بعدی که می‌توان آن را در مردنیت مشاهده کرد (شکل ۱-۱b).

ج- سیستم سه بعدی که دو نوع است، در نوع اول کanal ها ابعاد یکسان دارند و قطر آزاد تمام کanal ها صرفظیر از جهت آنها یکسان می‌باشد (شکل ۱-۲a). در نوع دوم، کanal ها بر حسب جهت های مختلف کریستالوگرافی دارای قطر آزاد متفاوتی هستند (شکل ۱-۲b) [۱].



شکل ۱-۱- (a) ساختمان کanal های تک بعدی در آنالیسم [۱]، (b) سیستمی از کanal های دو بعدی متقطع مردنیت که در آن کanal های موازی با حلقه های ۸ و ۱۲ ضلعی قطع می‌شوند [۱].



شکل ۲-۱-(a) دو سیستم درهم نفوذ کننده از کانال های سه بعدی در پائولینگیت<sup>۱</sup> [۱] (b) ساختمان کانال های سه بعدی در [۱] ZSM-5 و ZSM-11.

### ۳-۱- خواص فیزیکی زئولیت ها

زئولیت ها، به ویژه زئولیت های طبیعی که به تعداد زیادی در طبیعت یافت می شوند، ویژگی های فیزیکی متعددی دارند که در زیر مورد بررسی قرار می گیرند.

#### ۱-۱- شکل ظاهری و اندازه ذرات زئولیت

زئولیت های طبیعی به صورت بلورهایی که اندازه آنها تا چندین میلی متر می رسد، در صخره های آتش فشانی یافت می شوند. در بعضی موارد بلورهای زئولیت ممکن است به صورت تجمع هایی از چندین نوع بلور، مثل آمیگرال های موردنیت که در نمونه بازالتی یافت می شوند. این توده های سخت در مقابل تغییرهای جوی مقاومت می کند و وقتی که صخره زئولیتی خرد می شود، کلوخه های زئولیت به صورت سنگ ریزه باقی می مانند.

همچنین معلوم شده است که زئولیت های طبیعی می توانند در لایه های رسوبی تشکیل شوند. بلورهای زئولیت که به صورت دانه های ریز در این لایه های رسوبی یافت می شوند، به آسانی از روی خواص نوری قابل تشخیص نبودند. اگرچه مشخص شده بود که رسوب های آتش فشانی تغییر یافته وجود دارند، حضور مواد زئولیتی کشف نشده بود، تا این که با استفاده از روش های پودری اشعه ایکس توانستند آنها را شناسایی کنند.

میکروسکوپ الکترونی نیز به طور گسترده ای برای مطالعه شکل ظاهری زئولیت های سنتزی استفاده شده است. اندازه بلورهای زئولیت که تحت شرایط معینی از ژل های سنتزی تهیه می شوند، در محدوده ۱ تا ۱۰ میکرون می باشند. با استفاده از میکروسکوپ الکترونی معلوم شده است که این بلورهای سنتزی می

توانند اشکال کاملاً مشخصی، از جمله کروی، مکعبی، میله‌ای و غیرداشته باشند و یا ممکن است بدون شکل منظم، و یا به صورت تجمع‌های فوق العاده مشابه وجود داشته باشند.

اندازه ذرات بسیار ریزاغلب زئولیت‌های سنتزی برای استفاده در بیشتر کاربردها نامناسب می‌باشد. درنتیجه بلورهای زئولیت به منظور فشرده شدن در داخل ستون‌ها و بسترهای برای استفاده در جذب و یا فرایندهای کاتالیزوری باید به صورت تجمع‌های چند بلوری تشکیل شوند. گرچه اندازه متوسط بلورهای زئولیت سنتزی کوچک می‌باشد (۱ تا ۵ میکرون)، سطح خارجی بلورها نسبت به فضاهای خالی داخلی برای جذب که بعد از آبگیری از زئولیت قابل دسترس است بسیار کوچک می‌باشد. برای مثال، برای ذره ای با قطر یک میکرون سطح خارجی محاسبه شده حدود  $3m^2/g$  است، در حالی که مساحت سطح داخلی بعد از آبگیری معادل  $800\text{ m}^2/\text{g}$  می‌باشد. بزرگترین اندازه ذره که برای زئولیت‌های سنتزی مشاهده شده تقریباً  $1\text{ mm}$  بوده است [۱].

### ۲-۳-۱- چگالی

چگالی زئولیت‌ها پائین و در محدوده  $1/9-2/3\text{ g/cc}$  می‌باشد. تبادل یون با یون‌های سنگین دانسیته زئولیت را افزایش می‌دهد. به عنوان مثال، بعضی زئولیت‌ها که یون‌های باریم ( $Ba^{+2}$ ) در آنها جایگزین یون سدیم  $Na^+$  می‌شود دارای چگالی حدود  $2/8\text{ g/cc}$  می‌باشند. به طور کلی، دانسیته زئولیت به میزان بازبودن ساختار زئولیت و نوع کاتیون‌های موجود در آن بستگی دارد [۹].

### ۱-۳-۳- سختی<sup>۱</sup>

سختی بلورهای زئولیت‌های طبیعی در محدوده ۴ تا ۵ در مقیاس موس<sup>۲</sup> می‌باشد. سختی<sup>۴</sup> معرف فلوئوریت<sup>۳</sup> و سختی<sup>۵</sup> معرف آپاتیت<sup>۶</sup> می‌باشد [۱].

### ۱-۳-۴- رنگ

زئولیت‌ها در حالت خالص بی‌رنگ می‌باشند. بلورهای بعضی از گونه‌های طبیعی آنقدرشفاف هستند که مشکل است بتوان آنها را در یک صخره به راحتی دید. در نمونه‌های دیگر مقادیر کوچک ناخالصی باعث ایجاد رنگ می‌شود. مثلاً مقدار کم آهن در شابازیت رنگ صورتی آن را سبب می‌شود.

اگر کاتیون‌های قلیایی و یا قلیایی خاکی موجود در زئولیت‌های سنتزی با یون‌های فلزهای واسطه مبالغه شوند، ممکن است باعث ایجاد رنگ در زئولیت شود [۱۲]. رنگ ایجاد شده با توجه به میزان آبدار بودن

نمونه زئولیت تغییر خواهد کرد، زیرا رنگ یک یون تنها، با توجه به اینکه آن یون در حالت آبدار و یا بدون آب می باشد، تفاوت دارد [۹].

#### ۱-۳-۵- هدایت الکتریکی

زئولیت ها دارای کاتیون های فعال و آماده ای هستند که در محلهایی در حفره ها، دیواره کانال ها و یا به طور آزاد درون کانال ها با مولکول های آب کثوردینه شده اند. هدایت الکتریکی زئولیت به صورت یونی می باشد و از حرکت کاتیون های درون شبکه زئولیت ناشی می شود. هدایت الکتریکی انواع مختلف زئولیت های سنتزی A ، X و Y اندازه گیری شده اند. مقادیر اندازه گیری شده تابع دما و مقدار آب جذب شده می باشند [۱].

#### ۱-۳-۶- حجم منافذ در زئولیت های بدون آب

زئولیت بعد از آبگیری ماده ای بلوری با منافذ در اندازه میکرو می باشد. اگر تخریب ساختاری قابل توجهی با از دست دادن مولکول های آب رخ دهد، حجم منافذ ممکن است کاهش یابد و یا شکل آن دچار تغییرهایی شود. در زئولیت هایی که ساختار شبکه بعد از دست دادن آب بدون تغییر می ماند، ساختار منافذ زئولیت دست نخورده باقی می ماند و ضمن عمل جذب که متعاقب آن صورت می گیرد، منافذ میکرو به طور برگشت پذیر پر و خالی می شوند [۱۲].

#### ۱-۴- خواص شیمیایی زئولیت ها

زئولیت ها با توجه به ویژگی های ساختاری خواص شیمیایی مختلفی دارند که تعدادی از آنها در زیر مورد بررسی قرار می گیرد.

#### ۱-۴-۱- واکنش با اسیدهای قوی

تخریب زئولیت به وسیله اسید ابتدا در مورد زئولیت های طبیعی مشاهده شد، به طوری که بسیاری از آنها در اثر قرار گرفتن در معرض اسید، ژل تولید می کردند [۱۱]. سیلیکات هایی که به وسیله واکنش با اسیدهای قوی تجزیه می شوند، به دو دسته طبقه بندی می شوند.

۱- آنها یی که بدون تشکیل ژل، سیلیکاتی نامحول رسوب می دهند.

۲- آنها یی که در واکنش با اسید ژل تولید می کنند.

تحت یک قاعده کلی، زئولیت هایی که در شبکه ساختاری نسبت مولی  $Si/Al = 1/5$  و یا کمتر باشد، تحت اثر اسیدهای قوی ژل تولید می کنند. زئولیت هایی با نسبت  $Si/Al > 1/5$  معمولاً تجزیه می شوند و رسوب سیلیکانی آبدار را می دهند.

موردنیت، اریوتیت طبیعی و زئولیت های سنتزی مختلف در محلول آبی اسید پایدار هستند و ممکن است از طریق تبادل یون فلز با پروتون یا یون هیدروزینیوم،  $H_3O^+$ ، به شکل هیدروژن دار زئولیت تبدیل شوند.

تحت شرایط حرارت در محیط آبی<sup>۱</sup>، این زئولیت های واکنش داده با اسید و یا زئولیت های اسیدی، با ساختار کائولینی<sup>۲</sup> بلوری می شوند [۱۲]. از آنجایی که زئولیت ها نسبت به کائولینیت کمبود آلومینیوم دارند، آلومینیوم اضافی به شکل اضافی به شکل نمک (مثلًاً آلومینیوم کلرید،  $AlCl_3$ ) اضافه می شوند. برای مثال معلوم شده است که شکل هیدروژن دار اریونیت در دمای حدود  $175^{\circ}C$  به ساختار کائولینیت تبدیل می شوند. در غیاب آلومینیوم کلرید اضافی، اریونیت پس از مدت  $10$  روز در محلول  $0/1$  نرمال  $HCl$  در دمای  $230^{\circ}C$  تبدیل کمی را نشان می دهد، در حالی که اریونیت در حضور آلومینیوم کلرید بعد از  $10$  روز در دمای  $175^{\circ}C$  به کائولین تبدیل می شوند.

از لحاظ مکانیسمی، تغییر کوئردیناسیون آلومینیوم از <sup>۴</sup> به <sup>۶</sup> به خاطر حضور یون هیدرونیم مرحله آغاز کننده می باشد. این تبدیل، واحد Si-O-Al را تولید می کند که تمایل زیادی به بسپارش و تشکیل ساختار ورقه ای کائولین دارد. اولین مرحله تبدیل، آبدار شدن<sup>۳</sup> آلومینیوم چهاروجهی و تغییر کوئردیناسیون آن به آلومینیوم هشت وجهی می باشد. در سنتز مواد معدنی با ساختار لایه ای، تشکیل این زنجیره های کوتاه، نسبت به اتصال<sup>۴</sup> آلومینیوم هشت وجهی به ورقه های سیلیکاتی از پیش تشکیل شده، مرحله تعیین کننده ساختار می باشد. همچنین تخریب ساختار زئولیت به وسیله اسید قوی مربوط به تعدادی اتم آلومینیوم در شبکه زئولیت می باشد که مورد حمله اسید قرار می گیرد و هیدرولیزمی شوند.

#### ۱-۴-۲- واکنش با بازهای قوی

بسیاری از زئولیت های سنتزی، گرچه تحت شرایط ویژه سنتزشان پایدار هستند، ممکن است با گذشت زمان به گونه های مختلف تبدیل شوند. به عنوان مثال، اگر زئولیت A برای مدت زمان طولانی در معرض محلول سدیم هیدروکسید رقیق قرار داده شود، به زئولیت P تبدیل می شود و در محلول های غلیظ تر بیشتر به هیدروکسی سودالیت آبدار تبدیل می شود.

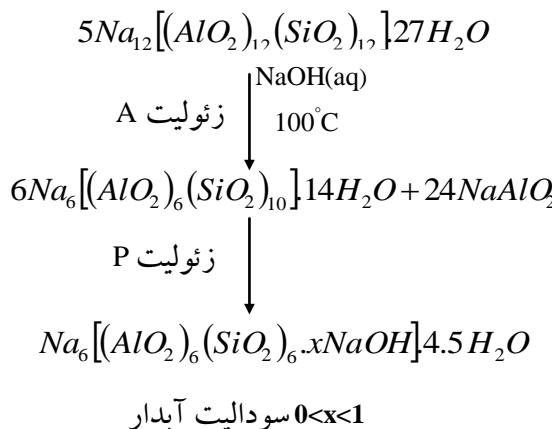
این فرایند تعادلی نیست، چون که زئولیت P دوباره به زئولیت A تبدیل نمی شود و تحت شرایط قلیایی، بیشتر به هیدروکسی سودالیت آبدار تبدیل می شوند.

۱. Hydrothermal

۲ . Kaolinite

۳. Hydration

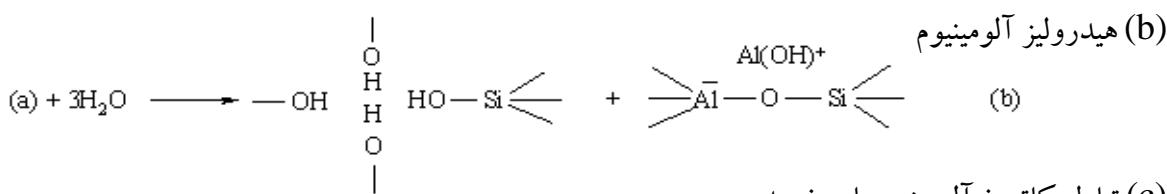
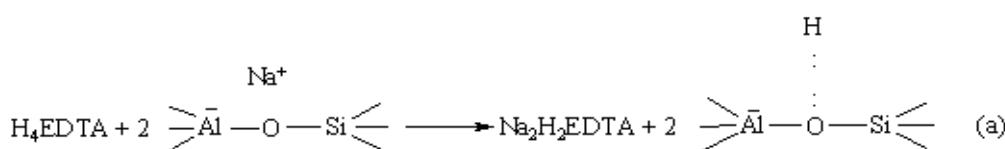
۴. Grafting



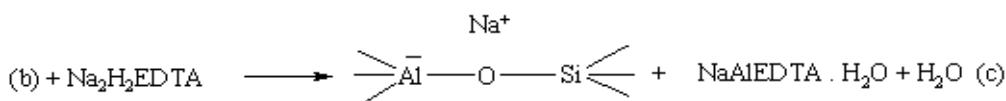
### ۱-۴-۳- عوامل کی لیت کننده

آلومینیوم از شبکه چهاروجهی زئولیت توسط عوامل کی لیت کننده می‌تواند برداشته شود. حذف آلومینیوم از محل‌های چهاروجهی در زئولیت Y به وسیله عامل کی لیت کننده گزارش شده بود [۱۲]. عامل کی لیت کننده، اتیلن دی‌آمین تراستیک اسید ( $H_4EDTA$ ) بوده است. مکانیسم واکنش به صورت زیر پیشنهاد شده است:

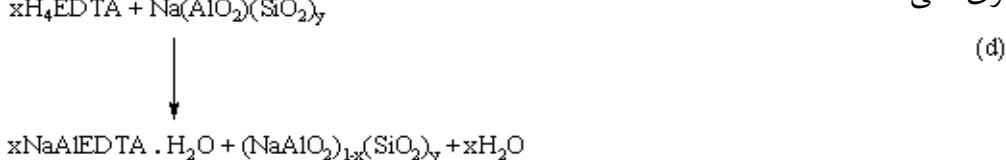
(a) تبدیل جزئی به شکل هیدروژن دار زئولیت



(c) تبادل کاتیون آلمینیوم با یون سدیم



(d) استوکیومتری کلی



$y > 2/5, x < 1$

حذف کامل آلومینیوم از شبکه زئولیت با این روش، سبب تخریب کامل ساختار می شود درحالی که برداشتن ۲۵ تا ۵۰ درصد آلومینیوم از شبکه زئولیت باعث تولید محصول با پایداری حرارتی بالا می شود [۱۴].

#### ۱- نقش زئولیت ها به عنوان جاذب

یکی از کاربردهای مهم صنعتی زئولیت، در فرایند جذب می باشد. جاذب های زئولیتی نه تنها تاکنون به عنوان مهمترین جاذب می باشند، بلکه اهمیت آنها به خاطر جذب منحصر به فردشان در حال افزایش می باشد [۱۶]. این خواص شامل:

- الف) جذب انتخابی مولکول ها بر اساس ابعاد مولکولی.
- ب) جذب فوق العاده زیاد مولکول قطبی.
- ج) سطح فوق العاده آب دوست.
- د) تغییر در خواص به وسیله تبادل یون.

فرایندهای صنعتی جذب سطحی با استفاده از جاذب های زئولیت را می توان به صورت زیر دسته بندی کرد:

- ۱- فرایند جداسازی هیدروکربن.
- ۲- خشک کردن گازها و مایع ها.
- ۳- جداسازی و خالص سازی پساب های صنعتی.
- ۴- کنترل آلدگی.

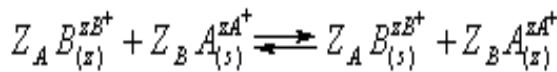
#### ۲- زئولیت ها به عنوان تبادلگر یونی

سهولت تبادل کاتیون در زئولیت باعث شد تا در حدود ۱۰۰ سال پیش جهت نرم کردن آب مورد توجه واقع شود، گرچه در حال حاضر بیشتر از زرین های تبادل یونی در این مورد استفاده می شود [۱]. زئولیت ها مانند فلدرسپات ها به دلیل ساختار سه بعدی شان دراثر تبادل یون دچار تغییرهای ابعادی قابل توجهی نمی شوند، درحالی که خاک های رسی<sup>۱</sup> به خاطر ساختار دوبعدی شان ممکن است دراثر تبادل کاتیون تورم و یا منقبض شوند.

رفتار تبادل یون زئولیت ها به طبیعت گونه های کاتیون، اندازه کاتیون، بار کاتیون، میزان آب پوشی کاتیون ها در داخل و خارج فاز زئولیت، دمای محیط، غلظت گونه های کاتیون در محلول، آنیون های احاطه کننده کاتیون در محلول، حلال و خصوصیت ساختاری زئولیت مربوطه بستگی دارد که در این بین عامل دما

درجداکردن لایه آب های اطراف کاتیون، آماده سازی جایگاه های تبادل و نیز بهبود عوامل سینتیکی تبادل، اثر قابل ملاحظه ای نشان می دهد [۱۲].

تبادل یون در زئولیت ها به همراه تغییر فاحش در پایداری، رفتار جذبی و گزینش پذیری، فعالیت کاتالیزوری و خواص فیزیکی مهم دیگر می باشند. فرایند تبادل یون را می توان به شکل کلی زیر نشان داد:



که  $Z_A$  و  $Z_B$  بارهای الکتریکی کاتیون های A و B هستند و زیر نویس های Z و S به ترتیب به زئولیت و محلول مربوط می شوند [۱۷]. تماس زئولیت ها با محلول های رقیق نمک قابل حل حاوی کاتیون مورد نظر برای تبادل، معمولاً باعث تبادل بخش بزرگی از کاتیون ها خواهد شد. در بیشتر مواد تبادل سریع، و در دمای C ۲۰-۸۰° انجام می شود. اغلب عمل تبادل یون در محیط آبی انجام می شود [۱۲]. ظرفیت تبادل یون زئولیت بستگی به ترکیب شیمیایی آن دارد؛ به طوری که زئولیت های با نسبت مولی  $\text{SiO}_2/\text{Al}_2\text{O}_3$  پائین تر ظرفیت تبادل یون بالاتری دارند.

## ۲-۱- کاربرد کاتالیزوری زئولیت ها

استفاده از زئولیت ها به عنوان کاتالیزور به طور روز افزونی در حال گسترش است. اکثر بنزین دنیا، از نفت خام به روش کراکینگ کاتالیزوری سیال شده<sup>۱</sup> (FCC) و با استفاده از کاتالیزورهای زئولیتی تولید می شود. سه عامل سبب می شود که زئولیت بتواند نقش کاتالیزوری ایفا کند: قدرت اسیدی زئولیت که مربوط تعداد مراکز اسید برونشتد و لوئیس در شبکه زئولیت می باشد، و عامل دیگر گزینش پذیری مربوط به شکل مولکول ها<sup>۲</sup> می باشد.

گزینش پذیری، با توجه به شکل مولکول ها سه نوع می باشد:

۱- تشخیص بین اندازه مولکول های واکنش دهنده.

۲- تشخیص بین محصول های تشکیل شده درمنافذ.

۳- گزینش پذیری مربوط به حالت گذار بیش از اندازه بزرگ، که در منافذ تشکیل می شود.

امروزه کاربردهای زیادی برای زئولیت ها درنقش کاتالیزوری پیدا شده است که از جمله می توان به کراکینگ، هیدروکراکینگ، ایزومریزاسیون، تبدیل متانول به بنزن، آلکیلاسیون، کراکینگ انتخابی، واکس زدایی<sup>۳</sup>، تجزیه  $\text{NO}_x$  و واکنش های آلی مختلف از جمله اکساش کاتالیزوری اشاره نمود [۱۷ و ۱۸].

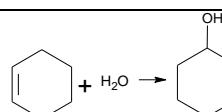
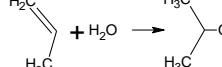
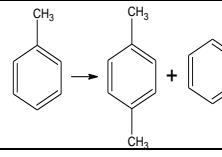
۱. Fluidized catalytic cracking (FCC)

۲ . Transition state

۳. De-waxing

زئولیت ها علاوه بر نقش کاتالیزور اسیدی، می توانند به عنوان کاتالیزوری بازی نیز عمل کنند. زئولیت ها جایگاه بازپرداخت در ساختارشان ندارند، با این حال کارهای زیادی روی خواص بازی زئولیت ها انجام شده است. خواص بازی زئولیت به وسیله زئولیت های تبادل شده با فلزهای قلیایی ایجاد می شود که در آن کاتیون فلز قلیایی، که به عنوان جایگاه اسیدلوئیس ضعیف عمل می کند، با اتم های اکسیژن بازی شبکه برهم کنش می کند. از کاربردهای صنعتی کاتالیزور بازی، می توان به هیدروژن زدایی از الکل ها، ایزو مریزاسیون اولفین ها، واکنش های تراکمی و آلکیل دار کردن زنجیر جانبی حلقه (برای مثال تولوئن) اشاره نمود [۱۲]. همچنین جایگزینی یون سدیم از زئولیت با کاتیون فلزهای قلیایی از جمله پتاسیم، رو بیدیم یا سزیم باعث افزایش خصلت بازی زئولیت می شود. تعدادی از فرایندهای صنعتی با استفاده از کاتالیست ZSM-5 در جدول ۱-۱ آورده شده است.

جدول ۱-۱ . استفاده کاتالیستی از زئولیت ZSM-5 توسط تعدادی از کارخانه ها در مقیاس صنعتی [۲۰]

مقیاس تولید	سال تولید	کارخانه تولید کننده	کاتالیست	فرایند(واکنش)	شماره
۸۰/۰۰۰ سال/تن	۱۹۹۰	Asahi chem.	Siliceous H-ZSM-5 <1μm		۱
-	-	Air products /DEO Mobil	Acid Catalyst H-ZSM-5		۲
۱۴/۰۰۰ سال/تن	۱۹۸۵	Mobil MTG-Process	ZSM-5	MeOH/DME → gasoline	۳
۱۶۰ سال/تن	۱۹۸۵	Mobil MTO-Process	Modified ZSM-5	MeOH → C'₃+C'₄+gasoline	۴
نیمه صنعتی	۱۹۸۸-۹۰	Mobil MSTDP-Process	ZSM-5		۵
۲۷۵/۰۰۰ سال/تن	۱۹۹۴	Mobil Oil	H-ZSM-5	Xylene isomerization → p-Xylene	۶