

۸۷/۱/۱۰۷۹۱۸

۸۸/۱/۲۲



دانشگاه الزهرا(س)

دانشکده علوم پایه

### پایان نامه

## جهت اخذ درجه کارشناسی ارشد

### رشته شیمی آلی

### عنوان

سترن تک مرحله ای مشتقات بنزودی آزپین ها، آکریدین ها، بنزایمیدازول ها

و دیگر واکنشهای چند جزئی در حضور نانو مواد متخلخل

استاد راهنما

دکتر قدسی محمدی زیارانی

استاد مشاور

دکتر علیرضا بدیعی

۱۳۸۸/۱/۲۲

دانشجو

ملیحه حسن زاده

شهریور ۱۳۸۷

2189VY

بَلْ بَلْ

卷之三

بند تالی

ابتدا خالیم ..... ملکع همچون نیزه ..... گزارشی از کار پژوهشی خود را ارائه کردند و  
سپس به شرایط اینجا حاضر در جلسه پاسخ دادند. ذر پایان حیات دلوران رسالت داشتگر را با  
نمره ۱۹۱ ..... و امتیاز عالی ..... بیرد قبول فرار دادند.  
فرار ندادند.

حیات داءِ ران:



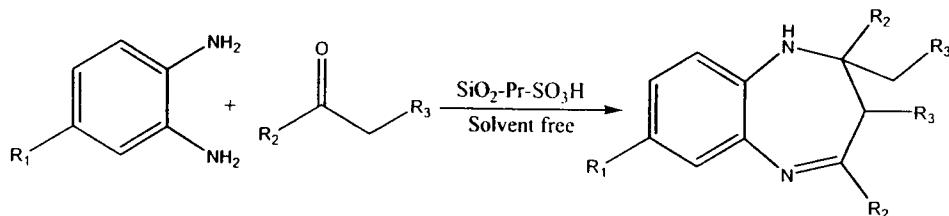
نام و نام خانوادگی هدایت گرده هم اترشی را در

نام و نام خانوادگی رئیس دانشکده علوم رای داریم

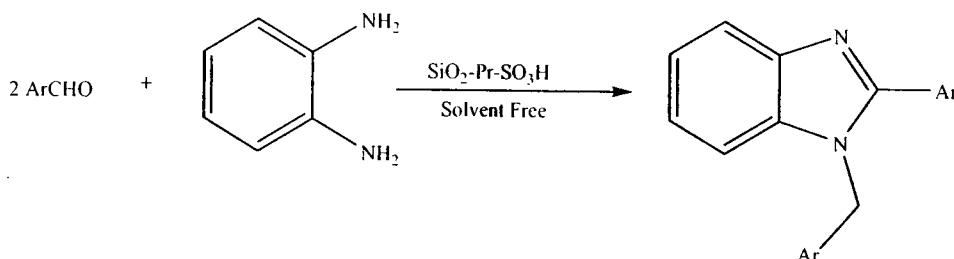
یا ناینند دلنشکن در شیرای تحسیلات تکمیلی شانشان مقدم رضا پسر ایشان

### چکیده

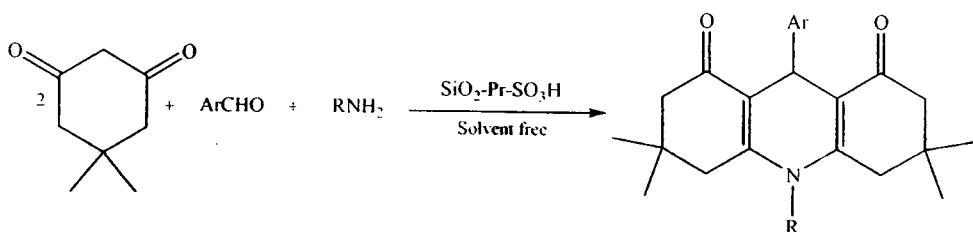
سیلیکا سولفونیک اسید کاتالیزور مناسبی جهت ستز مشتقات ۲و۳-دی هیدرو-۱او۵-بنزو دی آرپین ها در واکنش های تک مرحله ای می باشد. مشتقات بنزو دی آرپین ها از طریق واکنش تراکمی بین کتون های متعدد و ارتو فنیلن دی آمین، در شرایط بدون حلال در حضور کاتالیزور  $\text{SiO}_2\text{-Pr-SO}_3\text{H}$  ستز شدند.



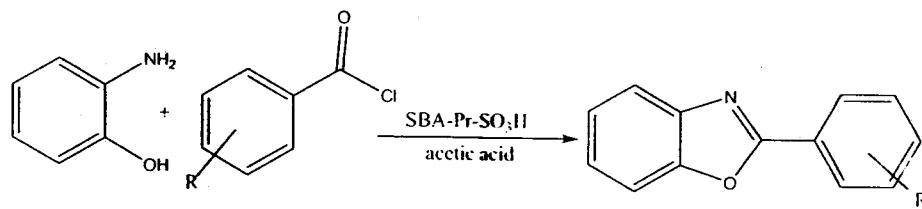
مشتقات ۲-آریل-۱-آریل متیل-۱او۳-بنزایمیدازول ها از مشتقات الدهید های آروماتیک و ارتو فنیلن دی آمین در حضور کاتالیزور  $\text{SiO}_2\text{-R-SO}_3\text{H}$  در شرایط بدون حلال در دمای اتاق ستز شدند.



مشتقات ۱او۸-دی اکسو-دکاهیدرو اکریدین، از مشتقات الدهید های آروماتیک و آمین آروماتیک و آلیافاتیک و دیدمدون و در حضور کاتالیزور Silica-based sulfonic acid به عنوان نانو کاتالیست ستز شدند. بازده واکنش ها بالا بود.



تعدادی از بنزوکسازول ها از واکنش تراکمی بین ارتو آمینوفنول و مشتقات بنزوئیل کلرید با حضور کاتالیزور نانو حفره SBA-Pr-SO<sub>3</sub>H ستز شدند. واکنش ها در شرایط رفلaks در حلال استیک اسید انجام شدند.



عنوان	فهرست مطالب	شماره صفحه
فصل اول: نانو کاتالیست های اسیدی		
۱	۱-۱-نانتوتکنولوژی در دنیای امروز	
۱	۲-۱-کاتالیزورهای ناهمگن	
۳	۳-۱-اسید کاتالیست های مزوپور	
۵	۴-۱-ستز نانو ذرات سیلیس به روش سل ژل	
۷	۴-۲-معرفی سیلیکا و ویژگی های آن	
۱۰	۴-۳-کاربردهای سیلیکا کازل	
۱۰	۴-۴-کاتالیست های هیریدی آلی - معدنی	
۱۱	۴-۵-پیوند زدن ملکول های آلی به سطوح جامد	
۱۳	۴-۶-ادغام مستقیم مواد آلی: مواد مزوپور منظم	
۱۴	۴-۷-کاتالیست اسیدی	
۱۷	۴-۸-کاتالیست های انتقال فاز Silica-based	
۱۹	۴-۹-سیلیکا مزوپور ۱۵-SBA	
۲۴	منابع	
فصل دوم: واکنش های چند جزئی و تک ظرف		
۲۶	۱-۱-مقدمه	
۲۶	۱-۲-واکنش های چند جزئی	
۳۲	منابع	
فصل سوم: ستز تک مرحله ای مشتقات بنزودی آزین ها در حضور کاتالیست اسیدی $\text{SiO}_2\text{-Pr-SO}_3\text{H}$		
۳۳	بخش اول: معرفی ملکول بنزودی آزین و مروری بر آن	
۳۳	۱-۱-۱-مقدمه	
۳۳	۱-۱-۲-مروری بر کاربرد مشتقات بنزودی آزین ها	
۳۶	۱-۱-۳-روشهای ستز ۲ و ۳-دی هیدرو-HI-۵-بنزودی آزین ها	
۴۲	۱-۲-۱-واکنش های بنزو دی آزین ها	
۴۵	بخش دوم: بخش تجربی	
۴۵	۱-۲-۲-مشخصات دستگاه ها	
۴۵	۱-۲-۳-مواد شیمیایی	
۴۶	۲-۲-۳-روش کلی ستز	
۴۶	۲-۳-۱-فعال سازی کاتالیست	

عنوان	فهرست مطالب	شماره صفحه
۲-۳-۲-۲- ستر مشتقات ۲ و ۳-دی هیدرو-۱-او-۵-بنزودی آزپین		۴۶
۲-۳-۴- جدول مشتقات ۲ و ۳-دی هیدرو-۱-او-۵-بنزودی آزپین		۴۷
بخش سوم: بحث و بررسی		۴۸
۱-بررسی روش پژوهش		۴۸
۲-بررسی مکانیسم		۵۰
۳-تفسیر طیف		۵۱
۱-طیف IR		۵۱
۲-طیف $^1\text{H}$ NMR		۵۱
۳-طیف Mass		۵۲
۴-جدول داده های اسپکتروسکوپی		۵۳
بخش چهارم: نتیجه گیری		۵۴
۱-نتیجه پژوهش		۵۴
منابع		۵۵
(۱) پیوست		۵۷
فصل چهارم: ستر تک مرحله ای مشتقات بنزایمیدازول ها در حضور کاتالیست اسیدی $\text{SiO}_2\text{-Pr-SO}_3\text{H}$		
بخش اول: معرفی ملکول بنزایمیدازول و مروری بر آن		۶۱
۱-۱-۴- مقدمه		۶۱
۱-۱-۲- روش های ستر بنزایمیدازول ها		۶۴
۱-۱-۳- واکنش های بنزایمیدازول ها		۶۷
۱-۱-۴- واکنش آسیلاسیون		۶۹
۱-۲-۱-۴- واکنش آلکیلاسیون		۷۱
۱-۳-۱-۴- واکنش جایگزینی الکتروفیلی		۷۲
۱-۴-۳-۱-۴- واکنش با نوکلوفیل ها		۷۲
۱-۴-۳-۱-۵- واکنش با آلکین ها		۷۳
بخش دوم: بخش تجربی		۷۵
۱-۲-۴- مشخصات دستگاه		۷۵
۱-۲-۴- مواد شیمیایی		۷۵
۱-۲-۳- روش کلی ستر		۷۶
۱-۳-۲-۴- طریقه فعال سازی کاتالیست		۷۶

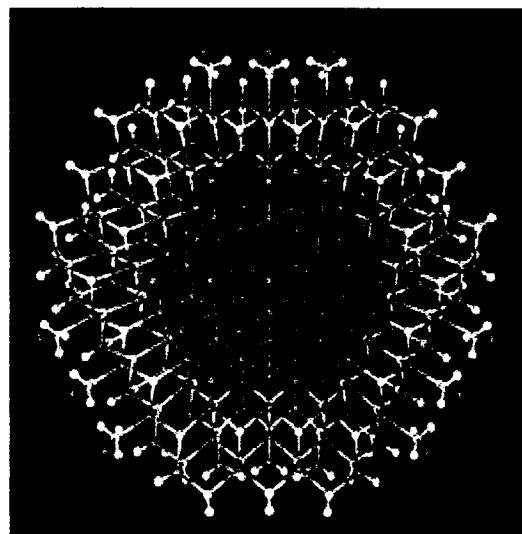
عنوان	فهرست مطالب	شماره صفحه
۴-۳-۲-۲-سنتز مشتقات ۲-آریل متیل-۱-آریل متیل-۱-او۳-بنتزایمیدازول		۷۶
۴-۲-۴-جدول نتایج مشتقات ۲-آریل-۱-آریل متیل-۱-او۳-بنتزایمیدازول		۷۷
بخش سوم: بحث و بررسی		۸۰
۴-۳-۴-بررسی روش پژوهش		۸۰
۴-۳-۴-بررسی اثر استخلاف		۸۱
۴-۳-۴-بررسی مکانیسم واکنش		۸۱
۴-۳-۴-تفسیر طیف		۸۳
۴-۳-۴-۱-طیف IR		۸۳
۴-۳-۴-۱-HNMR-طیف		۸۳
۴-۳-۴-Mass-طیف		۸۴
۴-۳-۴-۵-جدول داده های اسپکتروسکوپی		۸۵
بخش چهارم: نتیجه گیری		۸۸
۴-۳-۴-۱-نتیجه پژوهش		۸۸
منابع		۸۹
(۲) پیوست		۹۱
فصل پنجم: سنتز تک مرحله ای مشتقات آکریدین ها در حضور کاتالیست اسیدی $\text{SiO}_2\text{-Pr-SO}_3\text{H}$		
۹۶-بخش اول: معرفی ملکول آکریدین و مروری بر آن		۹۶
۹۶-۱-۱-۱-مقدمه		۹۶
۹۶-۲-۱-۱-مروری بر کاربردهای مشتقات آکریدین ها		۹۶
۹۸-۳-۱-۱-روش های سنتز آکریدین ها		۹۸
۱۰۲-۴-۱-۱-واکنش های آکریدین ها		۱۰۲
۱۰۵-بخش دوم: بخش تجربی		۱۰۵
۱۰۵-۱-۲-۱-مشخصات دستگاه ها		۱۰۵
۱۰۵-۲-۲-۱-مواد شیمیایی		۱۰۵
۱۰۶-۳-۲-۱-روش کلی سنتز		۱۰۶
۱۰۶-۱-۳-۲-۱-طریقه فعال سازی کاتالیست		۱۰۶
۱۰۶-۲-۳-۲-۱-سنتز مشتقات ۱ او۸-دی اکسو-دکاهیدرو اکریدین		۱۰۶
۱۰۷-۴-۲-۱-جدول نتایج تهیه مشتقات ۱ او۸-دی اکسو-دکاهیدرو اکریدین		۱۰۷
۱۱۱-بخش سوم: بحث و بررسی		۱۱۱
۱۱۱-۴-۳-۱-بررسی روش پژوهش		۱۱۱

عنوان	فهرست مطالب	شماره صفحه
۲-۳-۵- بررسی اثر استخلاف		۱۱۲
۳-۳-۵- بررسی مکانیسم واکنش		۱۱۲
۴-۳-۵- تفسیر طیف		۱۱۴
۱-۴-۳-۵- IR طیف		۱۱۴
۲-۴-۳-۵- $^1\text{H}$ NMR طیف		۱۱۴
۳-۴-۳-۵- Mass طیف		۱۱۵
۳-۵- جدول داده های طیفی مشتقات ۱و۸-دی اکسودکا هیدرو اکریدین		۱۱۶
بخش چهارم: نتیجه گیری		۱۲۰
۱-۴-۵- نتیجه پژوهش		۱۲۰
منابع		۱۲۱
(۳) پیوست		۱۲۲
<b>فصل ششم: ستز تک مرحله ای مشتقات بنزوکسازول ها در حضور کاتالیزور <math>\text{H}_3\text{SO}_4-\text{Pr-SO}_3\text{H}</math></b>		
۱-۱-۶- مقدمه	بخش اول: معرفی بنزوکسازول و مروری بر آن	۱۲۱
۶-۱-۶- مروری بر کاربردهای بنزوکسازول ها		۱۲۱
۶-۱-۳- روش های ستز بنزوکسازول ها		۱۲۲
۶-۴-۱-۶- واکنش های بنزوکسازول ها		۱۲۶
۶-۴-۱-۶- واکنش هیدرولیز		۱۲۶
۶-۴-۱-۶- واکنش اکسایش		۱۲۷
۶-۴-۱-۶- واکنش کاهش		۱۲۷
۶-۴-۱-۶- واکنش های جایگزینی		۱۲۸
۶-۲-۶- بخش دوم: بخش تجربی		۱۴۰
۶-۱-۲-۶- مشخصات دستگاه ها		۱۴۰
۶-۲-۶- مواد شیمیایی		۱۴۰
۶-۲-۶- روش کلی ستز		۱۴۱
۶-۲-۶-۱-۳- طریقه فعال سازی کاتالیست		۱۴۱
۶-۲-۶-۲- ستز مشتقات ۲-آریل بنزوکسازول		۱۴۱
۶-۴-۲-۶- جدول نتایج تهیه مشتقات ۲-آریل بنزوکسازول		۱۴۲
۶-۳-۱- بررسی روش پژوهش	بخش سوم: بحث و بررسی	۱۴۴

عنوان	فهرست مطالب	شماره صفحه
۶-۳-۲-بررسی اثر استخلاف		۱۴۵
۶-۳-۳-بررسی مکانیسم واکنش		۱۴۵
۶-۳-۴-تفسیر طیف		۱۴۷
۶-۳-۴-۱-IR طیف		۱۴۷
۶-۳-۴-۲- $^1\text{H}$ NMR طیف		۱۴۷
۶-۳-۴-۳-Mass طیف		۱۴۷
۶-۳-۵-جدول داده های اسپکتروسکوپی مشتقات بنزوکسانازول		۱۴۸
۶-۴-۱-بخش چهارم: نتیجه گیری		۱۵۰
۶-۴-۱-نتیجه پژوهش		۱۵۰
منابع		۱۵۱
(۴) پیوست		۱۵۳

## فصل اول:

# نانو کاتالیست های اسیدی



## فصل اول: نانوکاتالیست های اسیدی

### ۱-۱-نانتکنولوژی در دنیای امروز

نانو ذرات به علت کاربردهای متنوع و متعدد در صنایع مختلفی مانند صنایع آرایشی بهداشتی، صنایع اپتیکی و الکترونیکی مورد توجه پژوهشگران قرار گرفته اند. داشتماندان در ده گذشته نیز با فناوری نانو آشنا بودند، اما از آنجا که ابزارهای آزمایشگاهی لازم هنوز اختراع نشده بودند نمی توانستند به اقدامات عملی در این زمینه دست بزنند. در ده ۱۹۹۰ محققانی که ذرات میکرومتری را تهیه کردند در گزارش توزیع اندازه ذرات آزمایش شده به وجود ذرات نانومتری اشاره نمودند. ساختارهایی در مقیاس نانو مانند نانو ذرات و نانولایه‌ها دارای نسبت سطح به حجم بالایی هستند که آنها را برای استفاده در مواد کامپوزیت<sup>۱</sup>، واکنش‌های شیمیایی، تهیه دارو و ذخیره انرژی ایده‌آل می‌سازد. سرامیک‌های نانوساختاری غالباً سخت‌تر و غیرشکننده‌تر از مشابه مقیاس میکرونی خود هستند. وسایل الکترونیکی جدید، مدارهای کوچکتر و سریعتر و.... با مصرف خیلی کمتر می‌توانند با کترول واکنش‌ها در نانوساختار بطور همزمان بدست آیند. اینها تنها اندکی از فواید و مزایای تهیه مواد در مقیاس نانومتر است. کاتالیزورهای مقیاس نانو راندمان واکنش‌های شیمیایی و احتراق را افزایش داده و به میزان چشمگیری از مواد زائد و آلودگی آن کم می‌کنند. در این میان نانو کاتالیست‌های اسیدی به دلیل برتری‌هایی که نسبت به کاتالیست‌های معدنی دارند از جایگاه ویژه‌ای برخوردارند. کاتالیزورهای اسیدی هتروژن به راحتی از محیط واکنش‌های شیمیایی جدا می‌شوند و همچنین مقادیر پس مانده‌های سمی تولیدی با استفاده از آنها به حداقل می‌رسد [۱].

### ۱-۲-کاتالیزورهای ناهمگن

در یک کاتالیزور ناهمگن یا کاتالیزور سطحی، مواد واکنش‌دهنده و کاتالیزور در دو فاز مجزا کنار هم هستند و واکنش در سطح کاتالیزور صورت می‌گیرد. هنگام استفاده از کاتالیزورهای ناهمگن، مواد واکنش‌دهنده عمده‌تاً از طریق جذب سطحی شیمیایی بر سطح کاتالیزور متصل می‌شوند. جذب سطحی فرآیندی است که در جریان آن مولکول‌ها به سطح جسمی جامد می‌چسبند. در جذب سطحی فیزیکی معمولی، مولکول‌ها، بوسیله

<sup>۱</sup> Composite

## فصل اول: نانو کاتالیست های اسیدی

نیروهای واندروالسی به سطح ماده جاذب، متصل می شوند. بنابراین مولکول هایی از گاز که جذب سطحی شده‌اند، تا همان حد تحت تاثیر قرار گرفته‌اند که گویی مایع شده باشند. در جذب سطحی شیمیایی، مولکول های جذب شده، با پیوندهایی که قابل مقایسه با پیوندهای شیمیایی است، به سطح ماده کاتالیزور نگه داشته می‌شوند. در فرآیند تشکیل پیوند با ماده جاذب، مولکول هایی که به طور شیمیایی جذب شده‌اند، دچار تغییر آرایش الکترونی درونی می‌شوند. پیوندهای درون بعضی از مولکول ها کشیده و ضعیف و حتی پیوند بعضی از آنها شکسته می‌شود. به طور کلی کاتالیست های هتروژن مزایای بسیاری را نسبت به کاتالیست های هموژن همتای خود دارند که از آن جمله می‌توان به موارد زیر اشاره کرد [۱۹] :

۱. دوستدار محیط زیست و مطابق اصول شیمی سبز هستند.
۲. گرینش پذیری نسبتاً بالایی در واکنش های شیمیایی دارند.
۳. پس از فعال سازی به دفعات می‌توان از آنها استفاده کرد.
۴. به سادگی و با یک صاف کردن از محیط واکنش جدا می‌شوند.

از عوامل موثر در فعالیت کاتالیزور می‌توان به موارد زیر اشاره کرد:

۱. سطح کاتالیزور

۲. قدرت و استحکام پیوند جذبی

به طرق مختلف می‌توان سطح کاتالیزور را افزایش داد که بطور مثال چند نمونه از آن ذکر می‌شود:

- پودر کردن یعنی افزایش سطح کاتالیزور بطريق فیزیکی
- ایجاد خلل و فرج و کanal های بسیار ظریف میکروسکوپی در بدنه کاتالیزور

## فصل اول: نانو کاتالیست های اسیدی

• نشاندن کاتالیزور روی بستری از آلمینا<sup>۱</sup> و زنولیت<sup>۲</sup>

• متخلف خل کردن سطح کاتالیزور

### ۱-۳-۳- اسید کاتالیست های مزوپور<sup>۳</sup>

مواد متخلف خل بر اساس اندازه حفرات به سه دسته تقسیم می شوند:

▪ میکروپور با قطر حفرات کمتر از ۲ نانومتر

▪ مزوپور با قطر حفرات بین ۲-۵۰ نانومتر

▪ ماکروپور با قطر حفرات بیش از ۱۰۰ نانومتر

در میان زنولیت ها و به طور کلی کاتالیزورهای ناهمگن دسترسی به مکان های فعال کاتالیزوری بوسیله اندازه حفره های کاتالیزور کترول می شود. مزوپورها که پس از زنولیت ها شناسایی شدند، دارای مساحت سطح و حجم حفره بالاتری نسبت به زنولیت ها هستند، در نتیجه کاربردهای فراوان تری دارند. مزوپورها مواد معدنی هستند که اجازه می دهند ملکول های کوچکتر از یک اندازه مشخص به داخل فضاهای وسیع آنها وارد شوند که این امر، آنها را به عنوان کاتالیزورهای قابل توجه و جالب مطرح کرده است. مزوپورهایی که منحصرآ از جنس سیلیس تشکیل شده اند از نظر بار الکتریکی خنثی بوده و در نتیجه فاقد اسیدیته برونوستند می باشند. مواد MCM-41 از سیلیکای بی شکل ساخته شده اند و دارای ساختار منظم با حفرات متوسط و یکنواخت به شکل لانه زنبور هستند. این حفرات توسط لایه های نازک سیلیسی از هم جدا شده اند که ضخامت این لایه ها تقریباً ۱/۵-۱ نانومتر است. این مواد دارای تخلخل و سطح مخصوص بسیار بالا ( $1000 \text{ gr/m}^2$ ) هستند. چگالی این مواد نسبتاً پائین است و اندازه

<sup>1</sup> Alumina

<sup>2</sup> Zeolite

<sup>3</sup> Mesopore

---

## فصل اول: نانو کاتالیست های اسیدی

---

حفرات آن به صورت یکسان توزیع شده است. روش سنتز این مواد سل ژل<sup>۱</sup> است و برای ساخت آنها از یک منبع سیلیسی و یک عامل قالب گیر استفاده می شود که عامل قالب گیر، عمدتاً یون های آمین چهارتایی با طول زنجیر بلند و قطر محصول به دست آمده، تابع طول زنجیر قالب گیر است. از این مواد می توان در کاربردهای بیوتکنولوژی و نانوتکنولوژی و در کاربردهای کاتالیستی به عنوان پایه کاتالیست استفاده کرد [۲]. مواد مزوپور عامل دار شده مکان های مناسبی برای جذب سطحی جهت واکنش بین سطوح جامد و ملکول های آلی را فراهم می کند. گروه های سیلانول MCM-41 گرمادهی شده از طریق سیلیلاسیون با ۳-آمینوپروپیل تری اتوکسی سیلان (APTES) در فرایند عامل دار کردن جامد شرکت می کنند. این سیستم های هیبریدی می توانند به صورت شناساگر و عامل کی لیت ساز انتخابی عمل کنند. جامدات مزوپور منظم (مانند MCM-41 و SBA-15) با ساختار بسیار منظم و با قطر منافذ در حدود (۲-۳۰) نانومتر و حجم حفرات بزرگ و مساحت سطح بالا می توانند بستر مناسبی برای ثبت انواع کاتالیزورها باشند. این خصیصه مزیت مهمی نسبت به جامدات بی شکل محسوب می شود. همچنین جامدات مزوپور منظم نسبت به پلیمرهای آلی نیز مزیت قابل توجهی دارند زیرا هم ارزان قیمت ترند و هم پایداری حرارتی و شیمیایی بالاتری نسبت به بسترهای پلیمری دارند. از مزایای بستر SBA-15 می توان به بزرگ بودن اندازه حفرات و پایداری بالای حرارتی و هیدرو حرارتی آن نسبت به دسته دیگر این جامدات مانند MCM-41 اشاره کرد.

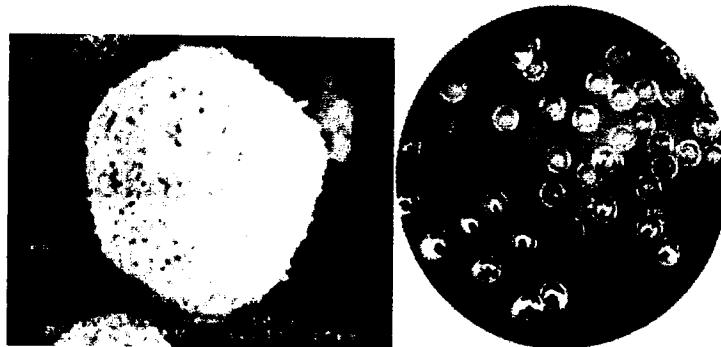
---

<sup>۱</sup> Sol gel

## فصل اول: نانو کاتالیست های اسیدی

### ۱-۴-ستز نانو ذرات سیلیس به روش سل ژل

سیلیس در ایران به وفور یافت می شود، این ماده از دو عنصر سیلیسیوم و اکسیژن تشکیل شده و از لحاظ ساختاری شبیه ساختار ملکول آب است. ذرات سیلیس در صنایعی چون الکترونیک، کاتالیزورها، پوشش و رنگدانه کاربرد وسیعی دارند. روش شیمیایی ستز نانو ذرات سیلیس پر هزینه اند، بنابراین دانشمندان تلاش می کنند تا روش ها و منابع مقرون به صرفه بیابند. در سال ۲۰۰۴ زونگ هرنگ لیو<sup>۱</sup> پژوهشگر تایوانی برای اولین بار این ذرات را از شلتورک برنج ستز کرد که از روش های بسیار ارزان قیمت محسوب می شود.



شمای (۱-۱): ذرات سیلیس

فرآیند مثل - ژل روش جدیدی نیست. در سال ۱۸۰۰ «بل من<sup>۲</sup>» به طور انفاقی مشاهده کرد که تراکلرید سیلیکون - که در ظرف رها شده بود- ابتدا هیدرولیز و سپس به ژل تبدیل شد. در سال ۱۹۵۰ باب مطالعات گسترده‌ای در ستز سرامیک‌ها و ساختارهای شیشه‌ای با استفاده از این روش آغاز شد. شایان ذکر است که با این روش، بسیاری از اکسیدهای غیرآلی مانند .... ,  $\text{SiO}_2$  ,  $\text{ZrO}_2$  ,  $\text{TiO}_2$  ستز شدند. در این فرآیند با استفاده از مواد اولیه، ابتدا سل تشكیل می شود. سل محلولی کلوئیدی، حاوی ذرات معلق است. بعد از این واکنش، ژل تشكیل می شود. ژل سوسپانسیونی است که شکل ظرف را به خود می گیرد و خواص کشسانی از خود نشان می دهد. ماده اولیه‌ای که در این روش مورد استفاده قرار می گیرد، الکوکسی سیلان نام دارد. این ماده از تأثیر شبیه

<sup>1</sup> Tzong Horng Liou

<sup>2</sup> Ebelmen

## فصل اول: نانو کاتالیست های اسیدی

فلزات بر الکل تهیه می شود. تهیه این ماده بسیار مشکل است و در دنیا دو کمپانی صنایع شیمیایی قادر به تهیه آن هستند. الکوکسی سیلان ماده‌ای گران قیمت به شمار می‌رود. در عوض، با استفاده از این ماده اولیه می‌توان به محصولاتی با خلوص بالا در مدت زمان کوتاه دست یافت. از سیلیسیت سدیم نیز می‌توان برای تهیه ذرات نانومتری سیلیس استفاده کرد. مشکل این است که خلوص محصولات حاصل از این ماده اولیه بالا نیست و نیاز به شست و شوی طولانی مدت دارد تا ناخالصی‌ها از محصول نهایی خارج شود. برای ستز نانوذرات سیلیس، به الکوکسی سیلان، آب و الکل نیاز است. از آنجا که الکوکسی سیلان در آب حل نمی‌شود، بنابراین، باید از ماده‌ای استفاده کرد که هم الکوکسی سیلان در آن حل شود و هم خود این ماده محلول در آب باشد. به این منظور، از الکل استفاده می‌کنیم. از طرف دیگر، واکنش دو ماده آب و الکوکسی سیلان بسیار کند است و با افروzen الکل، سیستم رقیق‌تر هم می‌شود. در نتیجه سرعت واکنش باز هم کاهش می‌یابد. برای افزایش سرعت واکنش، می‌توان از کاتالیزور استفاده کرد. کاتالیزوری را که برای انجام سریع این واکنش مورد استفاده قرار می‌دهیم باید به گونه‌ای باشد که بعد از انجام واکنش بتوان آن را به راحتی از سیستم خارج کرد.

در گزارش محققان، هم از اسیدها و هم از بازها به عنوان کاتالیزور در ستز ذرات سیلیس استفاده شده است که هر کدام مزایا و معایب خود را دارند. در محیطی با خاصیت بازی، ذرات تا اندازه ۱۰۰ تا ۲۰۰ نانومتر به سرعت رشد می‌کنند و نیروی دافعه جرمی باعث می‌شود که ذرات جدا از هم باقی بمانند. در محیط اسیدی اندازه ذرات تا ۲ الی ۴ نانومتر متوقف می‌شوند، ولی در ادامه فرآیند به سرعت به هم پیوندند و ذرات بزرگتر را تشکیل می‌دهند. برای ستز نانوذرات سیلیس، از کاتالیزور آمونیاک استفاده می‌شود. از مزایای آمونیاک این است که نقطه جوش پایین دارد و به سرعت از سیستم بیرون می‌رود، ولی از اسیدهایی چون اسید کلریدریک، اسید نیتریک و اسید استیک نیز می‌توان استفاده کرد که نقطه جوش بالایی دارند. بنابراین، خارج کردن آنها از سیستم کار راحتی نیست. از معایب دیگر این کاتالیزورها این است که باعث ایجاد لیگاندھایی با محصولاتی می‌شوند که دیگر نمی‌توان محصول را با همان پیوندهای شیمیایی مورد نظر تهیه کرد. در محیط اسیدی به علت وجود  $H^+$  در محیط،

## فصل اول: نانو کاتالیست های اسیدی

گروه الکتروکسی به سرعت پروتون های  $H^+$  را جذب می کند و چگالی ابر الکترونی سیلیکون کاهش خواهد یافت.

بنابراین، برای مورد حمله قرار گرفتن بوسیله مولکول های آب مستعد خواهد شد. بعد از فرآیند هیدرولیز، مونومرها و دی مرهای تشکیل شده به هم می پیونددند. با افزایش پیوندهای سیلوکسان، مولکول های منفرد به یکدیگر ملحظ شده و تشکیل سلول می دهند. سپس دانه های تشکیل شده به یکدیگر می پیونددند و یک شبکه سدیعی را که همان ژل است، ایجاد می کنند.

با خشک کردن این محلول، می توان ذرات نانومتری سیلیس را تهیه کرد [۳].

### ۱-۵-معرفی سیلیس و ویژگی های آن

نگهدارنده های معدنی زیادی وجود دارند، که شامل سیلیس، آلومینا، کربن (به طور قابل توجه زغال چوب)، مونتموریلونیت، زئولیت، آلومینوسیلیکات ها، آلومینر فسفات ها و مواد خیلی پیچیده مانند هتروپلی اسیدها می باشند. این مواد می توانند به اشکالی با سطح مؤثر بالا ( $1000-10000 \text{ g/m}^2$ ) و با خلل و فرج معمولی با قطر متوسط منفذ از زئولیت های با خلل و فرج کوچکتر از  $\frac{1}{3}$  نانومتر تا تعدادی از سیلیکات هایی با خلل و فرج بزرگتر تا حداقل  $100$  نانومتر وجود داشته باشند. اندازه های کوچک چنین موادی از درشت تا خیلی ریز (کوچکتر از  $1$  میکرومتر) مرتب می شوند. مواد فوق می توانند براساس منشأ تشکیل به صورت زیر طبقه بندی شوند:

۱) مبلور با ساختمان منفذ منظم و خیلی باریک (مانند زئولیت)

۲) مواد بی شکل با یک محدوده وسیع از ساختارهای منفذدار و توزیع اندازه منفذ گسترده که می توانند تا

چندین نانومتر مرتب شوند (مانند سیلیکاژل)

۳) ساختارهای لایه ای انعطاف پذیر (مانند خاک مونتموریلونیت)

یک دلیل مهم برای انتخاب یک نگهدارنده (بستر) به دست آوردن گرینش پذیری است. بر هم کنش این نگهدارنده ها با مکان های فعال در سطح یا داخل منفذ یک جامد، ساختار یا شکل مولکول ها را تغییر می دهد، به

## فصل اول: نانو کاتالیست های اسیدی

طوری که انرژی های فعالسازی مسیرهای یک واکنش خاص پایین آورده می شود و به عنوان مثال از طریق پروتونه کردن، جذب شیمیایی تفکیکی و همچنین تغییر خواص هندسی و الکترونیکی جامد (مانند منافذ داخل میکروپورز ثولیت) می تواند فشارهایی را روی نفوذ به مکان های فعال و شکل حالت گذار وارد کند، چنین فشارهایی باعث کترل سینیتیکی بر مسیرهای واکنش و در نتیجه توزیع محصول غیر ترمودینامیکی یعنی انتخابگری کاتالیزوری می شود [۴].

اصطلاح سیلیکا برای توصیف اشکال پلیمری دی اکسید سیلیسیم ( $\text{SiO}_2$ )، فرم های کریستالی هیدراته و بدون آب، میکروکریستال و بی شکل می باشد. سیلیکا از جمله فراوانترین مواد معدنی است که به فرم های کریستالی خاص مانند کوارتز و کریستوبالیت) به عنوان سیلیکات در ترکیب با تعدادی دیگر از اکسیدها یافت می شود. سیلیکاهای بی شکل ممکن است یا به صورت سیلیکاهای شیشه ای با دانسیته بالا (مانند شیشه) یا سیلیکاهای بی شکل با دانسیته پایین (مانند سیلیکاژل، اسید سیلیسیک و غیره) موجود باشند.

سیلیکاهای بی شکل با دانسیته پایین عموماً به خاطر سطح موثر و نفوذپذیری زیادشان، بیشترین استفاده را به عنوان جاذب و ثبیت کننده های کاتالیزوری دارند.

سطح سیلیکای بی شکل شامل سیلوکسان (Si-O-Si)، گروه های سیلانول Si-OH می باشد. گروه های سیلانول هیدروفیل هستند و سیلیکاژل هایی می دهند که خاصیت ویژه آنها جذب آب می باشد. به علاوه گروه های سیلانول اسیدهای ضعیفی هستند، بنابراین سیلیکاهای بی شکل می توانند جهت کاتالیز کردن واکنش های اسیدی استفاده شوند. در بیشتر موارد سطح سیلیکات خاصیت اسیدی خیلی ضعیفی دارد تا به طور شیمیایی در عمل کاتالیزوری شرکت کند (یعنی سیلیکا روی ثابت سرعت واکنش با کاهش انرژی فعالسازی اثری ندارد)، اگر چه جذب فیزیکی واکنش دهنده ها از فاز گازی یا محلول به سطوح سیلیکا، باعث افزایش موضعی در غلظت می شود که این خود سرعت واکنش را افزایش می دهد. سیلیکاهای بی شکل به مقدار زیادی به عنوان نگهدارنده کاتالیزورها (مانند فلزهای گروه پلاتین و غیره) استفاده می شوند. سطح موثر و فضای خالی بزرگ آنها، کاتالیزورها را قادر می

## فصل اول: نانو کاتالیست های اسیدی

سازد که به شکل های خیلی پراکنده تثیت شوند. به علاوه بر هم کنش های کاتالیزور نگهدارنده مانع متخلخل شدن شده و بدین وسیله طول عمر کاتالیزور را بهبود می بخشد. لازم به ذکر است که سیلیکا آلومینا های اسیدی بی شکل در مقیاس وسیع به عنوان کاتالیزور های کراکینگ قبل از معرفی کاتالیزور های زئولیت استفاده می شدند [۵]. طبیعت کاتالیزور جامد، تعداد مکان های فعال کاتالیزوری، نحوه توزیع آنها روی سطح جامد و دسترسی آنها به مولکول های واکنش دهنده و فعالیت آنها، خواص اساسی است که می توان به وسیله طبیعت و هر نوع عملکرد ماده نگهدارنده، روش تهیه کاتالیزور، فعالیت و استفاده مجدد آن در سیستم واکنش تحت تأثیر قرار می گیرد. طبیعت سطح نگهدارنده در یک معرف تثیت شده نیز خیلی مهم است چون تأثیر کلی بر قطبیت سطح و بنابراین خواص جذب سطحی و سرعت های بازیافت کاتالیزوری دارد. تعداد کاتال های فعال مستقیماً وابسته به سطوح قابل دسترسی جامد، کارائی و عملکرد سطوح می باشد. قاعده اصلی نهفته در تهیه نخستین معرف های تثیت شده، افزایش سطح مؤثر معرف بود. این افزایش وابسته به موارد زیر می باشد:

۱ - سطح مؤثر ماده نگهدارنده

۲ - پراکنده معرف

۳ - تغییرات ساختمانی متنج شده از واکنش بین نگهدارنده و معرف

سیلیکاژل و آلومینا مثال هایی از اکسیدهای معدنی بی شکل هستند، ساختمان سطح این مواد است که به طور ویژه مورد توجه می باشد و شیمیدان ها به خصوص شیمیدان های آلی به کشف روش های جدید برای انجام تبدیل های شیمیایی روی این سطوح ادامه می دهند. لازم است به این نکته اشاره شود که استفاده از مواد جامد معدنی بی شکل در واکنش ها عموماً به سه طبقه تقسیم می شوند:

(الف) به عنوان نگهدارنده های غیر محلول برای معرف های معدنی (مانند اکسید کنتنده ها)

(ب) به عنوان کاتالیزور یا نگهدارنده برای کاتالیزورها (مانند بنیان F) که می توانند واکنش ها را در یک فاز متروزن (ناهمگن) هدایت کنند. این مواد به طور قابل توجهی کاربردهای ویژه آن ها را ساده می کنند.

## فصل اول: نانو کاتالیست های امسیدی

ج) به عنوان محیط‌های بینظیر برای واکنش‌های دو ملکولی (به ویژه در غیاب حلال) که می‌توانند روی جذب انتخابی و برای جهت گزینی واکنش‌های معین تأثیر بگذارند و تفاوت‌های ساختمانی را تشخیص دهند (مانند منوآکریله کردن دی‌ال‌ها) [۶].

### ۱-۶- کاربردهای سیلیکاژل

مشکلات زیست محیطی، هزینه بر بودن برخی از این سیستم‌ها، گزینش پذیری کم، پایداری مکانیکی و گرمایی پایین، از معایب بسترهای معدنی می‌باشد. با الهام از این گزارشات و آگاهی از خصوصیات و مزایای انواع جامدات مزوپور منظم، ما را بر آن داشت تا از یک کاتالیزور جامد با یک بستر سیلیکایی منظم و مزوپور که از گزینش پذیری بالا و شرایط دوست دار محیط زیست نیز برخوردار باشد استفاده کنیم.

سیلیکاژل‌ها از لحاظ ظاهری به سه دسته تقسیم می‌شوند:

■ سیلیکاژل گرانولی (پرک شده)

■ سیلیکاژل کروی

■ سیلیکاژل پودری هیدراته

در صورت داشتن مشخصات فیزیکی و شیمیایی یکسان، نوع شکل هیچگونه تأثیری در عملکرد ندارد فقط میزان افت فشار و مقدار فضای خالی در بسترهای سیلیکاژل دارای مقادیر متفاوتی خواهد بود. سیلیکاژل کروی کمترین میزان افت فشار فضای خالی را دارد. از سیلیکاژل گرانولی و کروی به عنوان ماده نگهدارنده استفاده می‌شود، اما سیلیکای پودری به دلیل دارا بودن ساختار حفره‌ای و فعل بودن سطح آن به عنوان بستر استفاده می‌شود

[۴]

### ۱-۷- کاتالیست‌های هیریدی آلی - معدنی

کاتالیست‌های جامد امکان بازیافت از محیط واکنش و به کارگیری دویاره را برای ما فراهم می‌کنند. این ویژگی یک فرایند صنعتی دوستدار محیط زیست را فراهم می‌کند و به پیشرفت مراحل پروژه از لحاظ اقتصادی

## فصل اول: نانو کاتالیست های اسیدی

کمک می کند. کاتالیست های هتروژن معمول به لحاظ ساختاری دارای مکان های فعال نسبتاً محدودی هستند و بنابراین تعداد کمی از واکنش ها را می توانند کاتالیز کنند. کاتالیست های محلول آلی نسبت به این نوع کاتالیست ها تعداد بیشتری از انواع واکنش های مختلف را کاتالیز می کنند اما بندرت قابل بازیافت هستند. از آنجایی که کاتالیزورهای آلی شناخته شده تر هستند حرکت آنها به سمت جامدات برای تهیه کاتالیست های هیریدی آلی-معدنی با بکارگیری تعدادی نظریه ها به نتایج خوبی می تواند برسد. هدف از بکارگیری مواد آلی در نیمی از ساختار این نوع کاتالیست ها، ایجاد سایت فعال می باشد، همچنین از جامدات برای تأمین طریقه بازیابی و امکان دو باره بکارگیری سایت فعال کاتالیست استفاده می شود. این هیریدها از چندین روش قابل ستز هستند:

- جذب سطحی گونه های آلی به داخل حفره های پوششی
- محبوس کردن ملکول های آلی در داخل حفره های پوششی
- اتصال گروه های عاملی مناسب با تشکیل پیوندهای کرووالانسی
- ستز مستقیم به داخل ماده کامپوزیت نهایی

پلیمرها از ترکیباتی هستند که می توانند در بخش آلی کاتالیست استفاده شوند و در بخش معدنی از سیلیسیم و یا آلمینیم می توانیم استفاده کنیم. بیشتر بحث ما بر روی کاتالیست هایی است که در ساختار آنها ذرات آلی از طریق پیوندهای کرووالانسی به داخل حفرات جامد معدنی متصل شده اند.

### ۱-۸-پیوند زدن<sup>۱</sup> ملکول های آلی به سطوح جامد

روش های متعددی وجود دارند که در آنها گروه های آلی را به سطوح سیلیس با تشکیل پیوندهای کرووالانسی متصل می کنند. تشکیل یک پیوند سیلیسیوم- کربن میان بخش آلی و سطح جامد بدلیل پایداری پیوند سیلیسیوم-

<sup>1</sup> Grafting