

سنتز زئولیت Y با استفاده از خاکستر سبوس برنج بهعنوان منبع سیلیکا به روشهای هیدروترمال و هیدروترمال به کمک اولتراسوند و به کارگیری آن در کراکینگ هیدروکربنهای مایع

مهسا عسکری^۱، عرفان آقائی^۲ و رامین کریمزاده^{*۳}

۱- کارشناس ارشد، مهندسی شیمی، دانشگاه تربیت مدرس، تهران، mahsa.askari@modares.ac.ir
۲- دانشجوی دکتری، مهندسی شیمی، دانشگاه تربیت مدرس، تهران، ramin@modares.ac.ir
۳- استاد، مهندسی شیمی، دانشگاه تربیت مدرس، تهران، ramin@modares.ac.ir
۳ نویسنده مخاطب
(تاریخ دریافت: ۹۷/۱۰/۲۲، دریافت آخرین اصلاحات: ۹۸/۲/۲، پذیرش: ۹۸/۳۱۳۰

چکیده: در این پژوهش، زئولیت Y از منبع سیلیکای استخراجشده از سبوس برنج سنتز شده است. از روش هیدروترمال و هیدروترمال به کمک امواج التراسوند استفاده شده است. تاثیر اولتراسوند بر روی خواص فیزیکی- شیمیایی زئولیت سنتزی مورد بررسی قرار گرفته است. سنتز این نوع زئولیت به دو روش هیدروترمال و هیدروترمال به کمک اولتراسوند انجام شد. مشخصات زئولیتهای سنتزشده با استفاده از تکنیکهای FTIR ،FESEM ،XRD و تعیین شد و عملکرد نمونههای سنتزی در فرایند شکست کاتالیستی هیدروکربنهای مایع در راکتور بستر ثابت مورد ارزیابی قرار گرفت. خواص محصولات گازی و مایع با استفاده از آنالیزهای GC و SIMDIS مورد بررسی قرار گرفت. همچنین، چگالی، شاخص انکسار و گرانروی محصولات مایع اندازه گیری شد. نتایج آزمایشهای راکتوری نشان داد که زئولیت سنتزشده به روش هیدروترمال به کمک اولتراسوند، به دلیل تاثیر این امواج بر بلورینگی زئولیت و شیاردارکردن سطح ذرات، از عملکرد بهتری برخوردار بوده است. با توجه به انالیز MRD، بلورینگی زئولیت و شیاردارکردن سطح ذرات، از عملکرد بهتری برخوردار بوده است. با توجه به انالیز MRD، بلورینگی زئولیت و شیاردارکردن سطح ذرات، از عملکرد بهتری برخوردار بوده است. با توجه به انالیز MRD، بلورینگی زئولیت و شیاردارکردن سطح ذرات، از عملکرد زمایش راکتوری نشان داده شد که ساختار زئولیت به روش هیدروترمال بود. با استفاده از آنالیز FTIR پس از انجام آزمایش راکتوری نشان داده شد که ساختار زئولیت ۲ پس از انجام واکنش حفظ شده است.

كليدواژگان: زئوليت Y، سبوس برنج، امواج اولتراسوند، شكست كاتاليستى

مقدمه

نفت خام یکی از منابع اصلی انرژی در دنیا است[۱] و میزان ذخائر سبک آن رو به کاهش است. امروزه تقاضای سوخت در حال افزایش است و نیاز به استفاده از منابع سنگین برای تولید سوختهای مختلف ازقبیل دیزل و بنزین بیش از قبل است. با کاهش تولید نفت خام سبک و جایگزینکردن آن با مواد اولیه سنگین مانند روغنهای سنگین و قیر، نیاز به فرایندی برای تبدیل این مواد سنگین به مواد سبکتر است[۲]. برای پاسخگویی به این تقاضا، تکنیکهای جدیدی مانند کراکینگ حرارتی، هیدروکراکینگ و کراکینگ کاتالیستی پیشنهاد شده است. با استفاده از این فرایندها هیدروکربنهای سنگین به محصولات سبکتر تبدیل می شوند. با توجه به مشکلاتی مانند شرایط عملیاتی سخت (دمای بالا) و تجهیزات و هزینههای سنگین، که به برای میتریب در استفاده از تکنیکهای کراکینگ حرارتی و هیدروکراکینگ وجود دارد، روش کراکینگ کاتالیستی روش مناسبی برای تبدیل هیدروکربنهای سنگین به هیدروکربنهای سبک است[۱]. زئولیت Y از خانواده زئولیتهای با ساختار فوجاسیت^۱ و

^{1.} Faujasite

جزء ۵ زئولیت مهم در فرایندهای کاتالیستی صنعتی است. این زئولیت به عنوان یک کاتالیست پیشرو در فرایندهایی مانند کراکینگ کاتالیستی بستر سیال، هیدروکراکینگ، آلکیلاسیون و همچنین به عنوان جاذب مواد آلی فرار از جریانهای گازی مورد استفاده قرار گرفته است. زئولیت Y نقش برجسته خود را مدیون ویژگیهایی مانند مساحت سطح بالا، توزیع یکنواخت اندازه منافذ، منافذ نسبتا بزرگ (۲/۴۰ نانومتر)، ماهیت اسیدی قوی، ساختار بلوری متشکل از میکروحفرههایی با قطر ۱/۲ نانومتر، پایداری حرارتی بالا و ارزان قیمت بودن است. اندازه ذرات و ظرفیت تبادل کاتیونی مناسب این نوع زئولیت را تبدیل به یک جاذب مناسب برای جذب گونههایی مانند مولکولها، آنیونها و نانوذرات فلزی کرده است. عملکرد کاتالیزوری دیگر زئولیتها نمی تواند به طور کامل با این زئولیت رقابت کند، زیرا برخی از ویژگیهای ذکر شده برای این نوع زئولیت را ندارند [۳-7].

سنتز زئولیت Y معمولا شامل مخلوط کردن محلولهای سدیم سیلیکات و سدیم آلومینات بهمنظور تشکیل ژل آلومینوسیلیکات است، که در انتها ژل به صورت هیدروترمال سنتز می شود تا محصول بلوری شکل حاصل شود. از آنجایی که یونهای آلومینا تنها در PH بالا پایدارند، سنتز این زئولیت همیشه در محلولهای بازی اتفاق می افتد. فرایند کریستالیزاسیون آن تحت تاثیر دما، زمان، PH، منبع واکنشگر و زمان پیرسازی ترکیبات است. برای سنتز این زئولیت استفاده از منابع سیلیس آمورف شده پیشنهاد شده است. کمیاب و ناخالص بودن زئولیتهای طبیعی و همچنین هزینه های بالای سنتز زئولیتها سبب شده است تا سنتز زئولیت های مصنوعی با استفاده از منابع طبیعی ارزان قیمت مورد توجه قرار گیرد[۷].

در حال حاضر، سنتز زئولیت Y از منبع سیلیکای ارزانقیمت از اهمیت ویژهای برخوردار است[۸]. سیلیکا یکی از فراوانترین مواد اکسیدی موجود در پوسته زمین است. با وجود این فراوانی، سیلیکا عمدتاً به روش سنتزی برای استفاده در کاربریهای گوناگون تولید میشود[۹]. سیلیکا بهصورت طبیعی نیز یافت میشود، مخصوصاً در پسماندهای کشاورزی که میتوانند منبع جایگزین مقرونبهصرفهای در تولید این محصول در مقایسه با سیلیکای تجاری باشد. خاکستر سبوس برنج^۱[۱۰] و ساقهی نخود فرنگی[۱۱] در میان شمار انبوه پسماندهای بررسی شده، قابلیت تبدیل به محصول باارزش در صنایع شیمیایی را دارند. خاکستر شستوشونشده سبوس برنج حاوی ۹۶٪ وزنی سیلیکای آمورف است. در ایران، هر ساله حجم عظیمی از پسماندهای سبوس برنج تولید میشود. بهکارگیری این ماده بهعنوان یک منبع جذاب بالقوه برای تولید زئولیت در مقیاس بزرگ ازنظر زیستمحیطی و اقتصادی حائز اهمیت است[۴].

خابوآن چالاد و همکاران[۱۲] در سال ۲۰۰۸ زئولیت Y را با استفاده از خاکستر سبوس برنج ترکیبشده با سدیم آلومینات تجاری در دمای C[°] ۱۰۰ تحت شرایط هیدروترمال در محیط قلیایی سنتز کردند. نتایج آنالیز XRD محصول بهدستآمده حضور مقدار ناخالصی ناچیزی بههمراه زئولیت Y را نشان داد. یوسف و همکارانش[۱۳] در سال ۲۰۰۹ زئولیت NaX NaX NaX معرود در خاکستر سبوس برنج میتواند بهعنوان منبع اصلی و مهم در تولید زئولیتهای با ساختار فوجاسیت (NaY سیلیکای موجود در خاکستر سبوس برنج میتواند بهعنوان منبع اصلی و مهم در تولید زئولیتهای با ساختار فوجاسیت (NaY میلیکای موجود در خاکستر سبوس برنج میتواند بهعنوان منبع اصلی و مهم در تولید زئولیتهای با ساختار فوجاسیت (NaY در سنتز زئولیت Y استفاده کردند. این زئولیتها به روشهای ژل دانهزا سنتز شدند که دارای بیشترین بازدهی در تولید در سنتز زئولیت Y استفاده کردند. این زئولیتها به روشهای ژل دانهزا سنتز شدند که دارای بیشترین بازدهی در تولید بهعنوان منبع تولید زئولیتهای NaA و عرمی از هرگونه ناخالصی بودند. چنگ تان و همکارانش[۱۵] در سال ۲۰۱۱ از خاکستر سبوس برنج بهعنوان منبع تولید زئولیتهای NaA و عرمی از هرگونه ناخالصی بودند. چنگ تان و همکارانش[۱۵] در سال ۲۰۱۱ از خاکستر سبوس برنج شیمیایی تجاری سنتز شد و سپس زئولیت حاصل با زئولیت تولیدشده از سیلیکای مشتقشده از سبوس برنج مقایسه شد. شیمیایی تجاری سنتز شد و سپس زئولیت حاصل با زئولیت تولیدشده از سیلیکای مشتقشده از سبوس برنج مقایسه شد. زئولیت Ya با بهکارگیری مواد شیمیایی و ژل مواد اولیه مشتقشده از سبوس برنج با موفقیت سنتز شد. ساکِدا و زئولیت Y را مواد (۱۶] در سال ۲۰۱۱ خواص سیلیکای مشتقشده از سبوس برنج زئولیت Y را مورد بررسی قرار دادند. در این کار، خواص سیلیکای استخراجشده از سبوس برنج توسط دو روش اسیدشویی و هیدروترمال با هم

^{1.} Rice Husk Ash

مقایسه شد. هر دو سیلیکای استخراجشده در سنتز زئولیت NaY مورد استفاده قرار گرفتند. سبوس برنج برای سنتز زئولیت بهلحاظ بازدهی تولید و سادگی در بازیافت نتایج بهتری را نشان داد. محمد و همکارانش[۱۷] در سال ۲۰۱۵ از خاکستر سبوس برنج در تولید زئولیت NaY استفاده کردند و مشخص شد که زئولیت NaY بهدستآمده از مسیر دو مرحلهای دارای درجهی بلورینگی بالاتری بوده و میتواند برای استفاده در موارد مختلف صنعتی مناسب باشد. سالاما و همکارانش[۴] در سال ۲۰۱۶ زئولیت NaY را با استفاده از خاکستر سبوس برنج از روش هیدروترمال، با روندی که ابتدا توسط گینتر و همکارانش[۸۸] پیشنهاد شد، سنتز کردند. در این پژوهش، زئولیت Y با استفاده از OnZ و ZnS اصلاح شد. تاثیر نسبتهای Na₂O/SiO₂ و Si/Al و نیز مدت زمان کریستالیزاسیون مورد بررسی قرار گرفت. نتایج آنالیزها حاکی از آن بود که XnS برهمکنش بیشتری با زئولیت دارد.

به کارگیری اولتراسوند می تواند در اندازه و مورفولوژی کریستالها، زمان کریستالیزاسیون و میزان بلورینگی زئولیتها تاثیر بگذارد. حضور اولتراسوند میتواند بلورینگی زئولیتهای سنتزشده را بهبود بخشد. علاوهبر این، استفاده از اولتراسوند، بهدلیل تاثیر آن در فرایند رشد، کمک شایانی در تغییر شکل و اندازه ذرات میکند[۲۲،۲۱]. سنتز سونوشیمیایی ٔ با استفاده از اعمال اولتراسوند، در محدوده بین ۲۰kHz تا ۱۰MHz[۲۱]، روشی جدید برای سنتز نانوذرات است. به کارگرفتن سونوکریستالیزاسیون باعث افزایش سرعت رشد کریستالها میشود[۲۷-۲۴]. از این رو، زمان کریستالیزاسیون را کوتاهتر می کند. با افزایش توان اولتراسوند، متوسط اندازه کریستالها کاهش می یابد[۲۶]. کومار و همکاران[۲۷] در سال ۲۰۰۷ تاثیر اولتراسوند را در روند سنتز زئولیتهای مختلف مورد بررسی قرار دادند. به همین منظور، آنها زئولیتها را با روشهای مختلف سنتز کردند. نتایج نشان داد که اعمال امواج اولتراسوند باعث تولید ذرات کریستالی با اندازه خیلی کوچکتر در مقایسه با ذرات تولیدشده بدون حضور اولتراسوند میشود. خوشبین و همکاران[۲۸] در سال ۲۰۱۷ زئولیت ZSM-5 را از سبوس برنج سنتز کردند و اثر امواج اولتراسوند را بر فعالیت زئولیت تولیدی در کراکینگ نفتا نیز مورد بررسی قرار دادند. نتایج مربوط به آزمونهای فعالیت کاتالیستی نشاندهنده آن بود که امواج اولتراسوند تاثیر شایانی در فعالیت زئولیت داشته است. والری یو و همکارانش[۲۹] در سال ۲۰۱۸ اثرات اولتراسوند بر سنتز زئولیت را مورد بررسی قرار دادند. استفاده از اولتراسوند با فرکانس ۲۲kHz بهمنظور تشدید فرایندهای هتروفاز ^۲ در مخلوط سوسپانسیون صورت گرفت. آنها مشاهده کردند که استفاده اولیه از اولتراسوند منجربه تشکیل ذرات با اندازه کوچکتر و توزیع موضعی منسجم ابعاد ذرات می شود. همچنین، مشخص شد که استفاده از اولتراسوند باعث کاهش دماهای آبزدایی از ۱۰ به ۳ درجه سانتی گراد شده است. از طرفی آنها تعیین کردند که انرژی فعالسازی ظاهری مربوط به فرایند آبزدایی در روند تولید زئولیتها ۵۰ تا ۱۰۰ kJ/mol کمتر از مقدار آن در حالت بدون به کار گیری اولتراسوند است.

در این پژوهش، زئولیت Y با استفاده از سبوس برنج، بهعنوان منبع سیلیکای ارزان قیمت، به دو روش هیدروترمال و هیدروترمال به کمک امواج اولتراسوند سنتز شده است. مشخصات زئولیتهای سنتزشده با استفاده از آنالیزهای مختلف از قبیل FTIR ^{*}FESEM ^{*} و BET³ و BET³ تعیین شدهاند. بهمنظور بررسی فعالیت و عملکرد کاتالیستهای سنتزشده، فرایند شکست کاتالیستی در فشار اتمسفری توسط یک راکتور بستر ثابت با خوراک هیدروکربن مایع صورت گرفته است. برای بررسی خواص محصولات بهدستآمده ناشی از بهکارگیری زئولیتهای سنتزشده، آنالیزهای SIMDIS^{*} برای محصولات مایع و آنالیز GC برای محصولات گازی بهکار گرفته شد.

4. Field Emission Scanning Electron Microscopy

^{1.} Sonochemical

^{2.} Hetrophase

^{3.} X-Ray Diffraction

^{5.} Fourier Transform Infrared Spectroscopy

^{6.} Brunauer-Emmett-Teller

^{7.} Simulated Distillation

^{8.} Gas Choromatography

آزمایش و روشها

در این قسمت، ابتدا مواد لازم برای سنتز زئولیت معرفی شده و سپس روند سنتز زئولیتها و تست راکتوری شرح داده شده است.

مواد لازم

مواد اولیه استفادهشده این پژوهش شامل سبوس برنج، هیدروکلریک اسید (HCl,٪,۳۷) و سدیمهیدروکسید (NaOH,٪۹۵) از شرکت م شرکت مجللی، سدیمآلومینات (NaAlO₂,′۵۴) از شرکت BDH و آمونیومنیترات (NH₄NO₃) از شرکت مرک آلمان است. ذکر این نکته لازم است که در انجام این آزمایشها آب مقطر بهعنوان حلال و محیط سنتز به کار گرفته شده است.

استخراج سيليس از سبوس برنج

سبوس برنج به منظور از بین بردن گردوخاک و ناخالصیها با آب شسته شد و سپس برای حذف فلزات احتمالی موجود در ساختار و افزایش خلوص سیلیس موجود و آمورف کردن ساختار آن تحت فرایند اسیدشویی قرار گرفت. این فرایند توسط هیدروکلریک اسید (۱مولار) به مدت ۳ ساعت و در دمای C[°] ۸۰ انجام شد. محلول اسید استفاده شده، به ازای هر گرم سبوس برنج، ۱۰ میلی لیتر است. پس از اتمام فرایند اسید شویی، برای تنظیم pH، سبوس با آب مقطر چندین مرتبه شستوشو داده شد تا به حالت خنثی برسد. پس از عملیات فیلتر کردن، سبوس اسید شویی شده در آون در دمای C[°] ۱۰۰ خشک شد و سپس به منظور کلسیناسیون به مدت ۳ ساعت تحت دمای C[°] ۷۰۰ درون کوره قرار داده شد. در این مرحله منبع سیلیس برای سنتز زئولیت NaY به صورت ذرات سفیدرنگ به دست آمد.

سنتز زئولیت به روش هیدروترمال

سنتز زئولیت Y به روش دومرحلهای با افزودن ژل دانهزا انجام گرفت. مرحله اول سنتز تهیه ژل دانهزا است. این ژل با اضافه کردن محلول سدیم آلومینات به محلول سدیم سیلیکات، با نسبت مولی بیان شده در زیر، به دست می آید.

$\cdot /$ $\gamma Na_2O : Al_2O_3 : \cdot SiO_2 : \lambda \cdot H_2O$

برای بهدست آوردن محلول سدیم سیلیکات، ابتدا ۱/۴۳۴ گرم سدیم هیدروکسید به ۳/۳۴۷ میلی لیتر آب مقطر در شرایط همزده اضافه شد. همزمان با همزدن مخلوط، ۱/۰۶۸ گرم از سبوس کلسینه شده به آرامی به آن اضافه شد. مخلوط بهمدت ۳۰ دقیقه تحت همزن قرار گرفت و محلول سدیم سیلیکات به دست آمد. برای به دست آوردن محلول سدیم آلومینات ۱۹۷ گرم سدیم هیدروکسید در ۲/۳۳ میلی لیتر آب مقطر حل و تحت همزدن قرار گرفت. به مخلوط تحت همزدن به آرامی ۱۹۶۱ گرم سدیم آلومینات اضافه شد. همزدن مخلوط به مدت ۲۰ دقیقه به طول انجامید و سرانجام محلولی شفافرنگ به دست آمد. محلول سدیم آلومینات به آرامی به محلول سدیم سیلیکات اضافه شد. محلول نهایی به مدت ۶۰ دقیقه همزده شد و سپس محلول سدیم آلومینات به آرامی به محلول سدیم سیلیکات اضافه شد. محلول نهایی به مدت ۶۰ دقیقه همزده شد و سپس محلول مدیم آلومینات به آرامی به محلول سدیم سیلیکات اضافه شد. محلول نهایی به مدت ۲۰ دقیقه همزده شد و سپس محلول مدیم آلومینات اضافه شد. همزول انجامید و سرانجام محلولی شفافرنگ به دست آمد. محلول مدیم آلومینات به آرامی به محلول سدیم سیلیکات اضافه شد. در مرحله بعدی سنتز، هدف تهیه ژل خوراک است. روند محلول مدیم آلومینات آز مانند ژل دانه را با ته محلول های سدیم آلومینات آغاز شد. نسبت ترکیب مولی ژل به محلول مدیم آلومی ایند ژل دانه به محلول های سدیم سیلیکات و سدیم آلومینات آغاز شد. نسبت ترکیب مولی ژل خوراک به صورت زیر است.

$f/TNa_2O:Al_2O_3: 1 \cdot SiO_2: 1 \land H_2O$

برای بهدست آوردن محلول سدیم سیلیکات، ۲/۱۱ گرم سدیم هیدروکسید در ۲۰ میلی لیتر آب مقطر حل و همزده شد. همزمان با همزدن مخلوط، ۶/۹۴ گرم از سبوس کلسینه شده به آرامی به آن اضافه شد. مخلوط نهایی بهمدت ۳۰ دقیقه همزده شد و محلول سدیم سیلیکات به دست آمد. برای تهیه محلول سدیم آلومینات، ۰/۲۴ گرم سدیم هیدروکسید در ۱۶/۶۸ میلی لیتر آب مقطر حل شد. به مخلوط تحت همزدن به آرامی ۲/۱۴ گرم سدیم آلومینات اضافه شد. مخلوط به دست آمده به مدت ۲۰ دقیقه همزده شد و محلولی شفاف رنگ حاصل شد. محلول سدیم آلومینات به آرامی به محلول سدیم سیلیکات اضافه شد. محلول نهایی بهمدت ۶۰ دقیقه همزده شد. ۳ گرم از ژل دانهزا به ژل خوراک اضافه و بهمدت ۲ ساعت همزده شد. ژل حاصل بهمدت ۲۴ ساعت در دمای محیط قرار داده شد. نسبت ترکیب مولی ژل حاصل بهصورت زیر است.

$f/FTNa_2O:Al_2O_3: 1 \cdot SiO_2: 1 \land \cdot H_2O$

پس از سپریشدن ۲۴ ساعت، ژل درون بالن ۱۰۰ میلیلیتری ریخته و بههمراه کندانسور متصل به دهانه بالن، به حمام روغن تحت دمای C[°] ۱۰۲ انتقال داده شد. مدتزمان سنتز ۲۴ ساعت بود. پس از گذشت این مدت، بالن از حمام روغن خارج شد و محصول جامد با آب مقطر گرم شستوشو داده شد. عملیات فیلتراسیون تا رسیدن به pH خنثی ادامه یافت. جامد بهدستآمده بهمدت ۲۴ ساعت در دمای C[°] ۱۰۰ در آون خشک شد.

سنتز زئوليت به روش هيدروترمال به كمك امواج اولتراسوند

در این روش که مشابه روش هیدروترمال است، پس از سپریشدن زمان مخلوطشدن ژل دانهزا و ژل خوراک (۲ ساعت)، ژل بهدستآمده، بهمدت ۱ ساعت، تحت تاثیر امواج اولتراسوند با توان ۲۵۰W قرار گرفت و مرحله پیرسازی دوم بهمدت ۲۴ ساعت حذف شد. ژل حاصل درون بالن ۱۰۰ میلیلیتری ریخته و بههمراه کندانسور متصل به دهانه بالن، به حمام روغن تحت دمای [°] ۱۰۲ انتقال داده شد. مدت زمان سنتز ۲۴ ساعت بود. پس از سپریشدن این مدت، بالن از حمام روغن خارج شد و محصول جامد با آب مقطر گرم شستوشو داده شد. عملیات فیلتراسیون تا رسیدن به H خنثی ادامه یافت. جامد حاصل بهمدت ۲۴ ساعت در دمای [°] ۱۰۰ در آون خشک شد.

عملیات تعویض یونی زئولیتهای حاصل بدین صورت بود که ابتدا زئولیت وزن شده و در حجمی به اندازه ۱۰ برابر وزن زئولیت، در محلول ۲/۳ مولار NH4NO₃ پراکنده شد. این محلول بهمدت ۳ ساعت تحت دمای C[°] ۸۰ در شرایط همزده قرار گرفت. سپس عملیات فیلترکردن و شستوشو انجام شد. جامد بهدستآمده بهمدت ۲۴ ساعت در آون خشک شد. این مرحله ۳ مرتبه تکرار شد. پس از انجام تعویض یونی، نمونهها بهمدت ۴ ساعت تحت دمای C[°] ۵۵۰ درون کوره قرار داده شدند.

شکلدهی زئولیتها با مخلوط کردن پودر نمونهها با ۲۰/۰ گرم بنتونیت بهازای ۱ گرم زئولیت صورت گرفت. پس از شکلدهی، قرصهای حاصل بهمدت ۲۴ ساعت درون آون خشک و پس از آن بهمدت ۴ ساعت تحت دمای C[°] ۵۵۰ درون کوره قرار داده شدند. در این مرحله زئولیتها برای انجام تست راکتوری آماده شدند. زئولیتهای سنتزشده به روشهای هیدروترمال و هیدروترمال با کمک امواج اولتراسوند، در متن بهترتیب الف و ب نامگذاری شده و درشکلها و جدولها بهترتیب با نمادهای Y۲ و UY نمایش داده شده با کرد می از آن بهمدت ۴ ساعت تحت دمای C[°] م

مشخصهیابی کاتالیستهای سنتزشده و محصولات بهدستآمده از تست راکتوری

Philips ساختار کریستالی و بلورینگی زئولیتهای سنتزشده با استفاده از دستگاه پراش اشعه ایکس مدل PW1730 کمپانی Philips کشور هلند و تابش Cu-Kα در محدوده ۲۵ برابر ۵ تا ۸۰ درجه ارزیابی شد. مورفولوژی زئولیتهای سنتزشده توسط دستگاه کشور هلند و تابش Cu-Kα کمپانی Hitachi کشور ژاپن و همچنین شناسایی گروههای عاملی موجود در زئولیتهای سنتزشده توسط دستگاه FESEM مدل S-416 کمپانی Hitachi کشور ژاپن و همچنین شناسایی گروههای عاملی موجود در زئولیتهای سنتزشده توسط دستگاه توسط دستگاه FESEM مدل S-416 کمپانی Thermo کشور آمریکا بررسی شدهاند. آنالیز ETT به معنظور مشخص کردن مساحت سطح نمونهها با استفاده از دستگاه BELSORP Mini II به کار گرفته شد. حجم میکروحفرهها و سطح خارجی مروحفرهها در نمونهها با استفاده از دستگاه BELSORP Mini II به کار گرفته شد. حجم میکروحفرهها و سطح خارجی مزوحفرهها در نمونهها با روش Ternology GC تخمین زده شد. برای مشخص کردن نحوه توزیع نقطهجوش هیدروکربنهای خوراک و محصولات به دستآمده از تست راکتوری، آنالیز SIMDIS توسط دستگاه مدل 7890B کمپانی 7890B به کار گرفته شد. حجم میکروحفرها و سطح خارجی مروحفرهها در نمونهها با روش Technology GC تخمین زده شد. برای مشخص کردن نحوه توزیع نقطهجوش هیدروکربنهای خوراک و محصولات به دستآمده از تست راکتوری، آنالیز ASTMDIS توسط دستگاه مدل 7890B کمپانی 7890B کسار خوراک و محصولات به در آمریکا به روش ASTM D2887 به کار گرفته شد. برای اندازه گیری گرانروی، چگالی و شاخص انکسار خوراک و محصولات به تر تیب از دستگاههای ویسکومتر براساس استاندارد ASTM D445 در دمای °۰۰، پیکنومتر بینگهام براساس استاندارد ASTM D445 در دمای °۰۰، پیکنومتر بینگهام براساس استاندارد ASTM D445 مرد درمای °۰۰، پیکنومتر بینگهام براساس

ارزيابي فعاليت و عملكرد كاتاليست

بهمنظور ارزیابی و مقایسه عملکرد کاتالیستهای سنتزشده از فرایند شکست کاتالیستی هیدروکربنهای مایع در فشار اتمسفری استفاده شد. نحوه عملکرد و انجام تستهای راکتوری به این صورت است که خوراک هیدروکربنی سنگین از طریق پمپ سرنگی وارد لوله پیش گرمکننده میشود. این خط پیش گرمایش دمای خوراک را تا C[°] ۳۰۰ بالا میبرد. گاز نیتروژن بهصورت همزمان، برای تسهیل در حرکت بخارات حاصل از خوراک و همچنین رفع گرفتگیهای ناشی از تجمع خوراک، به لوله پیش گرمکننده وارد میشود. دبی گاز نیتروژن قبل از ورود به داخل خطوط اندازه گیری و کنترل میشود. دبی نیتروژن ورودی پیش گرمکننده وارد میشود. دبی گاز نیتروژن قبل از ورود به داخل خطوط اندازه گیری و کنترل میشود. دبی نیتروژن ورودی ییش گرمکننده وارد میشود. دبی گاز نیتروژن از قسمت بالایی وارد راکتور عمودی بسترثابت میشوند. راکتور، در ابتدا، با مقداری شیشه کوارتز، بهمنظور اطمینان از پیش گرمایش خوراک، و سپس با قرصهای کاتالیست مورد نظر پر شد. بهوسیله یک ترموکوپل از نوع K دمای داخل بستر کاتالیستی گزارش شد. گاز ترزیق شده بهعنوان گاز حامل عمل میکند و بههمراه محصولات حاصل از شکست پس از خارج شدن از راکتور وارد یک سامانه سرمایشی میشود. در این سامانه سرمایشی، که به مورت دو چگالنده متوالی است، محصولات قابل کندانس به مایع تبدیل میشوند. محصولات گازی از سیسترم خارج شده و بس از اندازه گیری دبی آن و نمونه گیری برای آنالیز GC وارد مشعل میشوند. برای تفکیک و شناسایی هیدروکربنهای گازی از دستگاه GC شرکت Agilen میدل Agilen میشاساگر GIP و ستون s

بحث و نتايج

مشخصهیابی کاتالیستهای سنتزشده و نتایج حاصل از تست راکتوری

الگوی XRD سبوس برنج در شکل ۱ آورده شده است. این الگو نشان میدهد که ساختار کریستالی در سبوس وجود ندارد و مواد ناخالصی آن با فرایند اسیدشویی ازبین رفته است. همچنین، الگوی XRD سبوس فرآوریشده بیانگر ساختار آمورف سبوس برنج است. در تصویر ۱ مشاهده میشود که تنها یک پیک پهن در ۲۵ برابر با ۲۲ درجه وجود دارد که نشان دهنده وجود سیلیکای آمورف است. این نوع سیلیکا برای سنتز زئولیت مناسب است، زیرا بهراحتی در محلول سدیمهیدروکسید حل میشود تا به فرم سدیمسیلیکات تبدیل شود و درنهایت تشکیل ساختار کریستالی بدهد.





تصاویر FESEM خاکستر سبوس برنج فرآوریشده در شکل ۲ آورده شده است. این شکل نشاندهنده مورفولوژی سبوس برنج فرآوریشده است. همانطور که در شکل مشاهده میشود، ذرات سبوس فرآوریشده دارای ساختار منظمی نیستند و تجمعی از ذرات درشت و بینظماند. همچنین، در تصویر با مقیاس ۱ میکرون ذرات آمورف سیلیکا قابل مشاهده است.

الگوی XRD نمونههای PY و UY در شکل ۳ نشان داده شده است. زئولیت Y استاندارد، در ۲۰های ۶/۱۷۶، ۱۰/۱۵۹، ۱۰/۱۵۹ هر دو XRD را ۲۳/۶۴۳، ۲۳/۶۴۵، ۳۰/۴۸۵ و ۳۱/۸۲۰ دارای پیک است که همان طور که مشاهده می شود در الگوی XRD هر دو in y نمونه PY و UY این پیکها موجودند. زئولیت P فاز رقابتی زئولیت Y است که معمولا به همراه این زئولیت تشکیل می شود.



Figure 2- FESEM images of the acid washed Rice Husk Ash شکل ۲- تصاویر آنالیز FESEM از خاکستر سبوس برنج اسیدشوییشده



همانطور که در الگوی XRD نمونهها دیده می شود، فاز ناخالص زئولیت P تشکیل نشده است که می تواند نشان دهنده مناسب بودن سیلیکای سبوس برنج برای سنتز زئولیت Y با خلوص بالا باشد. نمونه PY دارای بلورینگی کمتری نسبت به نمونه UY است. این امر نشان دهنده تاثیر امواج اولتر اسوند بر بهبود بلورینگی است. استفاده از امواج اولتر اسوند در مرحله هسته زایی می تواند به تشکیل هسته ها و رشد هسته ها کمک کند که درنهایت منجر به بهبود بلورینگی زئولیت سنتزی می شود.

مورفولوژی ذرات نمونههای PY و UY در شکل ۴ نشان داده شده است. همان طور که در شکل مشخص است، اندازه ذرات نمونههای سنتزشده توزیع تقریبا یکسانی دارند. همچنین، ظاهرا بعضی از کریستالها درهم آمیخته شدهاند و به صورت تودههای متراکم درآمدهاند که میتواند نشان دهنده رشد لایه ای کریستالها بر روی هم باشد. با مشاهده شکل ۴ میتوان دریافت که شیارهای بیشتری بر سطح نمونه UY وجود دارد که از نظر فرایندی میتواند دسترسی خوراک را به مکانهای فعال کاتالیستی افزایش بدهد. همان طور که در شکل ۴ مشخص است، بلورهای زئولیت های سنتز شده در هر دو روش به شکل اکتراهدرال درآمدهاند که این خود تاییدی بر نتایج XRD و تشکیل زئولیت Y است.



Figure 4- FESEM images of (a) PY and (b) UY samples (UY) و ب (PY) و PY) و ب (UY) و ب

نتایج آنالیز BET، که بیانگر خواصی مانند حجم میکروحفرهها، مزوحفرهها و مساحت سطح آنها و سطح کل است، در جدول ۱ آورده شده است. همانطور که مشاهده میشود، مساحت سطح BET نمونههای PY و UY بهترتیب ¹⁻²gm ۸۸۵/۵ m²g⁻¹ و و ¹⁻²g⁻¹ ۷۶۸/۱ m²g⁻¹ است. این در حالی است که محمد و همکارانش[۱۹] و همچنین ویتایاکن و همکارانش[۳۳] زئولیت Y را با بهکارگیری خاکستر سبوس برنچ، بهعنوان منبع سیلیکا، در زمان کریستالیزاسیون متغیر (از ۱۲ تا ۴۸ ساعت) سنتز کردند و درنهایت در هر دو تحقیق، زئولیت سنتزشده با زمان کریستالیزاسیون ۲۴ ساعت بیشترین سطح BET را دارا بود که بهترتیب سطح BET زئولیتهای سنتزشده آنها ¹⁻² ۳۵/۱۶ و ¹⁻²۶۲۵/۱۰ بود. با مقایسه این اعداد و اعداد بهدستآمده برای سطح BET نمونههای PY و UY، می توان به بالاتربودن سطح BET در نمونههای سنتزشده PY و UY پی برد. همان طور که در جدول ۱ گزارش شده است، حجم میکروحفرهها و مزوحفرهها در نمونه UY کمی بیشتر از مقادیر همین پارامترها در نمونه PY است.

| Table 1- The textural properties of the TT and OT samples | | | | | | | | |
|---|----------------------------------|------------------------------------|-----------------------------------|---------------------------------|------------------------------|------------------------------|--|--|
| Sample | $\frac{S_{BET}}{(m^2 g^{-1})^a}$ | $\frac{S_{Micro}}{(m^2 g^{-1})^b}$ | $\frac{S_{Meso}}{(m^2 g^{-1})^c}$ | V_{Total} $(cm^3g^{-1})^d$ | $V_{Micro} \ (cm^3g^{-1})^e$ | $V_{Meso} (cm^3 g^{-1})^{f}$ | | |
| PY | 785.5 | 748.6 | 36.9 | 0.3813 | 0.2948 | 0.08649 | | |
| UY | 768.1 | 736.5 | 31.6 | 0.3744 | 0.2992 | 0.08522 | | |
| | | | | | | | | |

جدول ۱- خواص بافتی نمونههای PY و UY Table 1- The textured permetting of the PV and UV complete

^a The BET method using adsorption data were applied for determination of total surface areas in P/P₀ ranging from 0.005 to 0.1. ^bMicropore surface area evaluated by t-plot method.

^cMesopore surface area calculated using S_{BET}-S_{Micro}

^d Total pore volumes were estimated from the adsorbed amount at $P/P_0 = 0.99$.

^eMicropore volume calculated by t-plot method.

^fMesopore volume calculated using V_{Total} - V_{Micro}

شکل ۵ نشاندهنده ایزوترمهای جذب و دفع نیتروژن نمونههای الف (PY) و ب (UY) است. هر دو نمونه جذب نیتروژن را در فشار نسبی پایین نشان میدهند که مطابق با پرشدن میکروحفرههاست. بهطورکلی حضور حلقههای هیسترس در فشارهای نسبی بالاتر از ۲/۰ نشاندهنده حضور مزوحفرهها در نمونه است. حلقههای هیسترزیسی که در هر دو نمونه وجود دارد نشاندهنده پرشدن شکافهای مزوحفره ادر نمونه است. حلقههای هیسترزیسی که در هر دو نمونه وجود دارد نشاندهنده سالاتر از ۲/۰ نشاندهنده حضور مزوحفرهها در نمونه است. حلقههای هیسترزیسی که در هر دو نمونه وجود مارد نشاندهنده حضور مزوحفرهها در نمونه است. حلقههای هیسترزیسی که در هر دو نمونه وجود دارد نشاندهنده سبی بالاتر از ۲/۰ نشاندهنده حضور مزوحفرهها در نمونه است. حلقههای هیسترزیسی که در هر دو نمونه وجود مارد نشاندهنده شکافهای مزوحفره بین کریستالی یا درون کریستالی در زئولیت است. منحنی توزیع اندازه حفرات در نمونهها نشاندهنده ساختار متخلخل سلسله مراتبی است که شامل مزوحفرهها و میکروحفرههای بهوجودآمده بر اثر تشکیل زئولیت است. با توجه به حضور میکروحفره و مزوحفره در هر دو نمونه، ایزوترم جذبشان از نوع ۱۷ است که در این حضوره و مزوخون در هر دو نمونه، ایزوترم جذبشان از نوع ۱۷ است که در این حالت در زئولیت ۷ است. با توجه به حضور میکروحفره و مزوحفره در هر دو نمونه، ایزوترم جذبشان از نوع ۱۷ است که در این حالت ماده دارای منافذ باریک بهصورت مویین است که باعث افزایش میزان جذب و تراکم ماده جذبشونده روی سطح می شود.



شکل ۶ نشاندهنده طیف FTIR نمونههای PY (الف) و UY (ب) است. طیفهای بهدستآمده جذب در طول موجهای ۲۰۰۰ ۴۶۴، ۵۶۵، ۷۹۴، ۲۰۲۲، ۱۱۵۱، ۱۱۵۵ و ۲۴۴۶ دا نشان میدهند. پیک موجود در محدوده ۴۰۰ تا ۲۰۰ ۲۲۰ ۲۰۰ تا ناشی از ارتعاشات شبکه زئولیت و در محدوده ۵۰۰ تا ۲۰۰ مربوط به ساختار زئولیت Y است. پیک مشاهدهشده در محدوده ۳۲۰۰ تا ۳۲۰۰ ۳۷۰۰ مربوط به گروههای هیدروکسیل ساختاری[۳۱]، در ۴۰۴ cm⁻¹ مربوط به ساختار داخلی غیرحساس (T=Si or Al) مربوط به پیوندهای داخلی چهاروجهی ساختاری و در ۲۰۰ مربوط به جذب فیزیکی آب است.



در ادامه، نتایج حاصل از تست راکتوری زئولیتهای سنتزشده آورده شده است. در جدول ۲، مقادیر درصد ترکیبات هیدروکربنی موجود در خوراک و محصول واکنش کراکینگ کاتالیستی صورتگرفته با هر دو نوع زئولیت سنتزشده، براساس تقسیم بندی نقطه جوش، آورده شده است.

با توجه به نتایج حاصل از این آنالیز میتوان گفت که مقادیر هیدروکربنهای C12 و کمتر، که مربوط به محدوده بنزین است، در محصولات بهدستآمده از فرایند کراکینگ کاتالیستی در حضور نمونههای PY و UY بهترتیب ۵۰/۵۵۲ و ۴۹/۳۷۸ هستند. همانطور که در جدول ۲ ذکر شده است، نقطهجوش محصولات واکنش کراکینگ کاتالیستی نسبت به نقطهجوش خوراک بسیار کاهش یافته است و این بهدلیل انجام واکنشهای کراکینگ کاتالیستی است که هیدروکربنهای سنگین بر روی سایتهای اسیدی برونشتد زئولیت شکسته میشوند و هیدروکربنهای سبکتر شکل میگیرند. به طبع بهدنبال آن مقادیر چگالی و گرانروی محصولات نسبت به خوراک کاهش مییابند.

با توجه به اعداد گزارششده در جدول ۳، چگالی خوراک تحت تاثیر هر دو نوع نمونه کمی کاهش یافته است. اما، با مقایسه دو محصول بهدستآمده میتوان دریافت که محصول بهدستآمده از کراکینگ کاتالیستی در حضور نمونه UY دارای مقدار جزئی کاهش بیشتری در چگالی و گرانروی نسبت به محصول بهدستآمده از کراکینگ کاتالیستی در حضور نمونه PY است و این بهدلیل تاثیرات اموج اولتراسوند و بلورینگی بیشتر و بهتر این نوع زئولیت است. کمبودن چگالی و گرانروی تاثیر مثبتی بر محصول هیدروکربنی تولیدشده خواهد گذاشت.

| Tuble 2- bivibib analysis of the feed and the obtained products using 1 1 and 5 0 1 samples | | | | | | | | |
|---|--------------------------------|-----------------------|---|---|--|--|--|--|
| | | Feed | Obtained product from PY sample | Obtained product from UY sample | | | | |
| Initial Boiling Point ($^{\Box}$ C) | | 115.7 | 29.6 | 29.2 | | | | |
| Final Boiling Point (^C C) | | 329.4 | 401.6 | 410.8 | | | | |
| Components | Boiling Point of Components | Percentage in Feed | The weight percentage of each hydrocarbon cut in the product obtained using PY sample | The weight percentage of each hydrocarbon cut in the product obtained using UY sample | | | | |
| C5 | 36 | - | 0.609 | 0.642 | | | | |
| C6 | 69 | - | 3.752 | 3.761 | | | | |
| C7 | 98 | - | 7.523 | 7.507 | | | | |
| C8 | 126 | - | 14.428 | 14.341 | | | | |
| C9 | 151 | 4.294 | 23.252 | 23.127 | | | | |
| C10 | 174 | 8.909 | 31.282 | 31.056 | | | | |
| C11 | 196 | 16.539 | 39.340 | 38.802 | | | | |
| C12 | 216 | 27.364 | 50.552 | 49.378 | | | | |
| C14 | 254 | 56.85 | 75.369 | 74.133 | | | | |
| C16 | 287 | 82.617 | 88.474 | 87.960 | | | | |
| C18 | 316 | 95.812 | 95.239 | 95.153 | | | | |
| C20 | 344 | 4.187 | 96.796 | 96.584 | | | | |
| C24 | 391 | _ | 99.410 | 98.98 | | | | |
| C28 | 431 | - | 0.589 | 1.0122 | | | | |
| Final | 401.6 | - | _ | _ | | | | |

جدول ۲ – آنالیز SIMDIS خوراک و محصولات بهدست آمده از به کارگیری نمونههای PY و UY Table 2- SIMDIS analysis of the feed and the obtained products using PY and b UY samples

جدول ۳- نتایج حاصل از گرانروی، چگالی و شاخص انکسار خوراک و محصولات بهدست آمده از بهکارگیری نمونههای PY و UY Table 3- Viscosity, Den<u>sity and Refractive Index of the feed and products obtained from PY and UY samples</u>

| | Feed | Product obtained from PY sample | Product obtained from UY sample |
|-------------------------------|---------|---------------------------------|---------------------------------|
| Density (gr/cm ³) | 0.86886 | 0.8508 | 0.85005 |
| Viscosity (cst) | 1.85 | 1.13 | 1.08 |
| Refractive Index | 1.479 | 1.483 | 1.481 |

میزان گزینش پذیری محصولات گازی بهدست آمده در طول واکنش کراکینگ هیدرو کربن ها از تست های راکتوری انجام شده با به کارگیری دو نمونه PY (الف) و UY (ب) به تر تیب در شکل ۷ نشان داده شده است. همان طور که مشاهده می شود، میزان گزینش پذیری پروپیلن برای نمونه UY در تمامی زمان واکنش بیشتر از نمونه PY است. گزینش پذیری متان در طول واکنش برای نمونه سنتز شده در حضور امواج اولتر اسوند حدود ۷ تا ۸٪ کمتر از نمونه سنتز شده بدون به کارگیری این امواج بوده است. به دلیل نامطلوب بودن این محصول، کاهش تولید متان در به کارگیری این نوع زئولیت حائز اهمیت است. میزان گزینش پذیری پروپیلن در حین واکنش برای نمونه UY در حدود ۸٪ است که این مقدار برای نمونه PY کمتر از ۲۰۰٪ است.

شکل ۸ نشاندهنده طیف FTIR نمونههای PY (الف) و UV (ب) پس از انجام تست راکتوری است. طیفهای بهدست آمده حضور گروههای عاملی در طول موجهای ۴۵۱ ۵۰۰ ۵۷۲۰ ۸۷۱۰، ۱۱۹۸، ۱۹۵۱، ۲۳۲۷، ۲۳۲۸ و ۳۵۴۴ cm⁻¹ و ۳۵۴۴ cm⁻¹ مربوط به ساختار چهاروجهی زئولیت Y است که این پیک در طیف را نشان میدهند. پیک موجود در محدوده ۲۰۰۵ ۵۰۵ ۴۵۵ مربوط به ساختار چهاروجهی زئولیت Y است که این پیک در طیف FTIR گزارش شده در شکل ۶ وجود دارد. این بدان معناست که ساختار زئولیت Y در هر دو نمونه، پس از انجام تست راکتوری، حفظ شده است. پیک موجود در محدوده ۲۰۰۱ معناست که ساختار زئولیت Y در هر دو نمونه، پس از انجام تست راکتوری، حفظ شده است. پیک موجود در محدوده ۲۰۳۵ ۵۶۰ ۲۰۵۵ مربوط به ساختار زئولیت Y در هر دو نمونه، پس از انجام تست ماکتوری، حفظ شده است. پیک موجود در محدوده ۲۰۰۵ معناست که ساختار زئولیت Y در هر دو نمونه، پس از انجام تست مشخص کننده زئولیت Y هم است[۲۰۰ ۳۰۳۰]. پیک با طول موج ۲۰۰۰ ۵۰۸ مربوط به بیانگر کششی متقارن درونی چهاروجهی، ۲۰۰۵ ۱۰۵ مشخص کننده زئولیت Y هم است[۲۰۰ ۳۰۱۵ ۳۰۰]. پیک با طول موج ۲۰۰۰ ۲۰۰۰ دست اینی میقارن درونی چهاروجهی، ۲۰۰۵ مدوده ۱۰۰ مینه مینوند دو گانه خارجی است که مشخص کننده زئولیت Y هم است[۲۰۰ ۳۰۰ ۳۰۰ ۲۰۰۰ در محدوده ۲۰۰۰ ۲۰۰۰ مربومهای ۲۰۰۰ ۲۰۰۰ ناشی از پیوند ارتعاشی C-O-C و در محدوده ۱۰۰ ۲۰۰۰ در محدوده آرمان درونی چهاروجهی، ۲۰۰۰ ۲۰۰۰ در در در دوده ۱۰۰۰ ۲۰۰۰ در محدوده ۲۰۰۰ ۲۰۰۰ در در شدی در طول موج ۲۰۰۰ در در محدوده ۲۰۰۰ در در محدوده ۲۰۰۰ در در محدوده ۲۰۰۰ در در در محدوده ۲۰۰۰ در در محدوده ۲۰۰۰ در در محدوده ۲۰۰۰ در در در محدوده ۲۰۰۰ در در محدوده ۲۰۰۰ در در در در در در محدوده ۲۰۰۰ در در در محدوده ۲۰۰۰ در در محدوده ۲۰۰۰ در در در در در در در در در محدوده در در محدوده ۲۰۰۰ در در محدوده ۲۰۰۰ در در محدوده در در محدوده در در در محدوده در در در محدوده در در محدوده در در در در در در درم

بیانگر رسوبهای کربنی بسیار غیراشباع است که به کک سخت معروفاند. حضور این پیک یک شاخص قابل اعتماد از مقدار کک رسوبشده است. در محدوده ^۲-۳۴۰۰ cm هیچ پیکی وجود ندارد و این نشان دهنده این است که محتوای هیدروژن در حلقه آروماتیک کم بوده است[۳۴]. همان طور که قبلا گفته شد، پیک موجود در محدوده ^۲-۳۷۰۰ cm مربوط به گروههای هیدروکسیلی است.



Figure 7- GC analysis of the gaseous products obtained from PY (a) and UY (b) samples (b) UY محصولات گازی بهدست آمده از به کارگیری نمونههای PY (a) و UY (c) و W



Figure 8- FTIR spectra of the PY (a) and UY (b) samples after reactor test شکل ۸- طیف FTIR حاصل از نمونههای PY (a) و (b) UY (b) پس از انجام تست راکتوری

نتيجهگيرى

در این پژوهش، زئولیت Y با استفاده از سبوس برنج فرآوریشده بهعنوان منبع سیلیکای ارزانقیمت سنتز شده و نیز تاثیر امواج اولتراسوند در مرحله پیرسازی بر روی سنتز این زئولیت بررسی شده است. بلورینگی نمونه YU در حضور امواج اولتراسوند بهبود یافته است. شیارهای بیشتری بر سطح زئولیت YU وجود دارد که ازنظر فرایندی میتواند دسترسی خوراک را به مکانهای فعال کاتالیستی افزایش دهد. با مقایسه مساحت سطح BET نمونههای سنتزشده با خاکستر سبوس برنج که در مراجع گزارش شده است، میتوان به بیشتربودن مساحت سطح BET نمونههای سنتزشده با خاکستر سبوس برنج که در از انجام تست راکتوری همچنان ساختار مربوط به زئولیت Y را حفظ کرده بودند که نشاندهنده پایداری ساختاری بالای زئولیتهای سنتزشده است. میتوان به بیشتربودن مساحت سطح BET نمونههای Y و YU پی برد. زئولیتهای سنتزشده پس از انجام تست راکتوری همچنان ساختار مربوط به زئولیت Y را حفظ کرده بودند که نشاندهنده پایداری ساختاری بالای بیشتر در چگالی و گرانروی نسبتبه محصول بهدستآمده از زئولیت YP است و این بهدلیل تاثیرات امواج اولتراسوند و بیشتر در چگالی و گرانروی نسبتبه محصول بهدستآمده از زئولیت Y است و این بهدلیل تاثیرات امواج اولتراسوند و شده است و بهتر این زئولیت است. در بین محصولات بهدستآمده از به کارگیری نمونه YU میزان متان کمتری تولید شده است و بهدلیل نامطلوببودن این محصول، کاهش تولید متان در به کارگیری این نوع زئولیت حائر است. همچنین، در این نمونه محصول ارزشمند پروپیلن دارای گرینشپذیری بالاتری بوده است.

منابع

- C. Webster-Stratton, M. F. Gaspar, and M. J. Seabra-Santos, "Incredible Years® parent, teachers and children's series: Transportability to Portugal of early intervention programs for preventing conduct problems and promoting social and emotional competence," *Psychosoc Interv*, vol. 21, no. 2, pp. 157–169, 2012.
- P. Danial-Fortain, T. Gauthier, I. Merdrignac, and H. Budzinski, "Reactivity study of Athabasca vacuum residue in hydroconversion conditions," *Catal Today*, vol. 150, no. 3–4, pp. 255–263, 2010.
- 3. M. Tavasoli, H. Kazemian, S. Sadjadi, and M. Tamizifar, "Synthesis and characterization of zeolite NaY using kaolin with different synthesis methods," *Clays Clay Miner*, 62, No. 6, pp. 508–518, 2014.
- 4. T. M Salama and I. O Ali, "Novel Synthesis of Nay Zeolite from Rice Husk Silica: Modification with Zno and Zns for Antibacterial Application," *Chem Sci J*, vol. 07, no. 01, pp. 1–9, 2016.

- 5. J. García-Martínez, K. Li, and G. Krishnaiah, "A mesostructured Y zeolite as a superior FCC catalyst-from lab to refinery," *Chem Commun*, vol. 48, no. 97, pp. 11841–11843, 2012.
- 6. H. Ramezani, S. N. Azizi, and S. R. Hosseini, "NaY zeolite as a platform for preparation of Ag nanoparticles arrays in order to construction of H2O2 sensor," *Sensors Actuators B Chem*, vol. 248, pp. 571–579, 2017.
- D. S. Coombs, A. J. Ellis, W. S. Fyfe, and A. M. Taylor, "The zeolite facies, with comments on the interpretation of hydrothermal syntheses," *Geochim Cosmochim Acta*, vol. 17, no. 1–2, pp. 53–107, 1959.
- 8. [8] W. Bo and M. Hongzhu, "Factors affecting the synthesis of microsized NaY zeolite," *Microporous Mesoporous Mater*, vol. 25, no. 1–3, pp. 131–136, 1998.
- 9. D. J. D. J. Londeree, "Silica-titania composites for water treatment," Master's Thesis, department of engineering, Florida University, 2002.
- 10. V. S. Mane and P. V. V. V. Babu, "Studies on the adsorption of Brilliant Green dye from aqueous solution onto low-cost NaOH treated saw dust," *Desalination*, vol. 273, no. 2–3, pp. 321–329, 2011.
- 11. S. G. Wi, B. Y. Chung, Y. G. Lee, D. J. Yang, and H.-J. J. Bae, "Enhanced enzymatic hydrolysis of rapeseed straw by popping pretreatment for bioethanol production," *Bioresour Technol*, vol. 102, no. 10, pp. 5788–5793, 2011.
- 12. S. Khabuanchalad, P. Khemthong, S. Prayoonpokarach, and J. Wittayakun, "Transformation of zeolite NaY synthesized from rice husk silica to NaP during hydrothermal synthesis," *Suranaree J Sci Technol*, vol. 15, pp. 225–231, 2008.
- 13. A. M. Yusof, N. A. Nizam, and N. A. A. Rashid, "Hydrothermal conversion of rice husk ash to faujasite-types and NaA-type of zeolites," *J Porous Mater*, vol. 17, no. 1, pp. 39–47, 2010.
- 14. M. M. M. Rahman, N. Hasnida, W. B. Wan Nik, W. Nik, and W. M. Norsani, "Preparation of zeolite Y using local Raw material rice husk as a silica source," *J Sci Res*, vol. 1, no. 2, pp. 285–291, 2009.
- 15. W. C. C. Tan, S. Y. Y. Yap, A. Matsumoto, R. Othman, and F.-Y. Y. Yeoh, "Synthesis and characterization of zeolites NaA and NaY from rice husk ash," *Adsorption*, vol. 17, no. 5, pp. 863–868, 2011.
- 16. J. J. J. F. Saceda *et al.*, "Properties of silica from rice husk and rice husk ash and their utilization for zeolite Y synthesis," *Quim Nova*, vol. 34, no. 8, pp. 1394–1397, 2011.
- 17. R. M. Mohamed, I. A. Mkhalid, and M. A. Barakat, "Rice husk ash as a renewable source for the production of zeolite NaY and its characterization," *Arab J Chem*, vol. 8, no. 1, pp. 48–53, 2015.
- 18. H. Robson, Verified Synthesis of Zeolitic Materials, 2nd ed., Amsterdam, Netherlands, Elsevier, 2001.
- S. Askari et al., "Effects of ultrasound on the synthesis of zeolites: a review," J Porous Mater, vol. 20, no. 1, pp. 285– 302, 2013.
- H. H. Li, H. Li, Z. Guo, and Y. Liu, "The application of power ultrasound to reaction crystallization," Ultrason Sonochem, vol. 13, no. 4, pp. 359–363, 2006.
- 21. A. Gedanken, "Using sonochemistry for the fabrication of nanomaterials," Ultrason Sonochem, 11, No. 2, pp. 47-55, 2004.
- 22. A. Abbas, M. Srour, P. Tang, H. Chiou, H.-K. K. Chan, and J. A. Romagnoli, "Sonocrystallisation of sodium chloride particles for inhalation," *Chem Eng Sci*, vol. 62, no. 9, pp. 2445–2453, 2007.
- 23. L. Boels, R. M. Wagterveld, M. J. Mayer, and G. J. Witkamp, "Seeded calcite sonocrystallization," *J Cryst Growth*, vol. 312, no. 7, pp. 961–966, 2010.
- Z. Guo, M. Zhang, H. Li, J. Wang, and E. Kougoulos, "Effect of ultrasound on anti-solvent crystallization process," J Cryst Growth, vol. 273, no. 3–4, pp. 555–563, 2005.
- 25. C. Virone, H. J. M. M. Kramer, G. M. van Rosmalen, A. H. Stoop, and T. W. Bakker, "Primary nucleation induced by ultrasonic cavitation," *J Cryst Growth*, vol. 294, no. 1, pp. 9–15, 2006.
- K. Wohlgemuth, F. Ruether, and G. Schembecker, "Sonocrystallization and crystallization with gassing of adipic acid," *Chem Eng Sci*, vol. 65, no. 2, pp. 1016–1027, 2010.
- N. Kumar, O. V. Masloboischikova, L. M. Kustov, T. Heikkilä, T. Salmi, and D. Y. Murzin, "Synthesis of Pt modified ZSM-5 and beta zeolite catalysts: Influence of ultrasonic irradiation and preparation methods on physico-chemical and catalytic properties in pentane isomerization," *Ultrason Sonochem*, vol. 14, no. 2, pp. 122–130, 2007.
- 28. R. Khoshbin and R. Karimzadeh, "Synthesis of mesoporous ZSM-5 from rice husk ash with ultrasound assisted alkalitreatment method used in catalytic cracking of light naphtha," Adv Powder Technol, vol. 28, no. 8, pp. 1888–1897, 2017.
- V. Y. Prokof'ev, N. E. Gordina, E. M. Konstantinova, V. V. Voynova, and T. N. Borisova, "Thermal treatment of a mixture for the NaP zeolite synthesis based on sodium metasilicate and alumina: Effect of ultrasound," *Mater Chem Phys*, vol. 213, pp. 76–82, 2018.
- 30. J. Wittayakun, P. Khemthong, and S. Prayoonpokarach, "Synthesis and characterization of zeolite NaY from rice husk silica," *Korean J Chem Eng*, vol. 25, no. 4, pp. 861–864, 2008.
- L. Hong and S. Benxian, "Characterization of coke deposited from cracking of cottonseed oil over zeolite catalyst and deactivation kinetics of coke deposition," *Energy Sources, Part A Recover Util Environ Eff*, vol. 32, no. 12, pp. 1159– 1166, 2010.
- 32. B. A. Holmberg, H. Wang, J. M. Norbeck, and Y. Yan, "Controlling size and yield of zeolite Y nanocrystals using tetramethylammonium bromide," *Microporous Mesoporous Mater*, vol. 59, no. 1, pp. 13–28, 2003.
- A. M. G. Pedrosa, M. J. B. Souza, A. O. S. Silva, D. M. A. Melo, and A. S. Araujo, "Synthesis, characterization and catalytic properties of the cobalt and nickel supported on HZSM-12 zeolite," *Catal Commun*, vol. 7, no. 10, pp. 791–796, 2006.
- 34. C. Li, Y. W. Chen, S. J. Yang, and R. B. Yen, "In-situ FTIR investigation of coke formation on USY zeolite," *Appl Surf Sci*, vol. 81, no. 4, pp. 465–468, 1994.

English Abstract

Zeolite Y synthesis from rice husk ash as Si source using hydrothermal and hydrothermal assisted ultrasound methods used in catalytic cracking of liquid hydrocarbons

Mahsa Askari¹, Erfan Aghaei² and Ramin Karimzadeh^{3*}

Department of Chemical Engineering, TarbiatModares University, Tehran, Iran, mahsa.askari@modares.ac.ir
Department of Chemical Engineering, TarbiatModares University, Tehran, Iran, e.aghaei@modares.ac.ir
Department of Chemical Engineering, TarbiatModares University, Tehran, Iran, ramin@modares.ac.ir

*Corresponding author

(Received: 2019.1.12, Received in revised form2019.4.22, Accepted: 2019.6.3)

In this research, zeolite Y was synthesized using extracted silica from rice husk ash as a silica source. Hydrothermal and hydrothermal assisted ultrasound methods were used for zeolite synthesis. Effect of ultrasound on physico-chemical properties of the synthesized sample has been investigated. The properties of the synthesized zeolites were determined using XRD, FESEM, FTIR and BET analysis and their performance were investigated in the catalytic cracking of liquid hydrocarbons in a fixed bed reactor. The gaseous and liquid products properties were determined using GC and SIMDIS analysis. Also density, viscosity and refractive index of the liquid products were ascertained. The results showed that the synthesized zeolite by ultrasound pretreatment prior hydrothermal method had approximately better catalytic performance because of the effect of ultrasound irradiations on the zeolite crystallinity and particles surface grooving. According to XRD results, the crystallinity of the synthesized zeolite by ultrasound pretreatment prior hydrothermal method was 21% greater than prepared sample using conventional hydrothermal method. By using the FTIR analysis after reaction test, it was shown that the structure of zeolite Y remained after reaction.

Keywords: Zeolite Y, Rice Husk Ash, Ultrasound Irradiation, Catalytic Cracking