

پنجمین کنفرانس سوخت و احتراق ایران تهران – دانشگاه علم و صنعت ایران – بهمن ماه ۱۳۹۲



تأثیر افزودن سریا (۳۰٪) روی خواص فیزیکی – شیمیائی و کاتالیستی اکسید نانوساختار CuO/ZnO/Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> سنتزی به روش احتراقی اوره – نیترات جهت استفاده در تولید هیدروژن با استفاده از ریفورمینگ متانول در حضور بخار آب

> <sup>۵</sup> شهاب مینائی<sup>۱</sup>، محمد حقیقی<sup>۲</sup> ، نعیمه جدیری<sup>۳</sup> ، حسین عجمین<sup>۴</sup> ، مظفر عبدالهی فر مرکز تحقیقات راکتور و کاتالیست، دانشکده مهندسی شیمی، دانشگاه صنعتی سهند، تبر یز (\*نویسنده مخاطب: haghighi@sut.ac.ir)

## چکیدہ

فرایندهای مختلفی به عنوان روشهایی برای تولید هیدروژن در محل برای حل مشکلات ناشی از حمل و نقل هیدروژن مطرح شده است، که از این میان ریفورمینگ متانول با بخارآب به علت دمای واکنش پایین و مزیت های نسبی متانول نسبت به سایر منابع هیدروکربنی بیشتر مورد توجه بوده است. گروههای مختلف تحقیقات گستردهای روی کاتالیست های این فرایند انجام دادهاند که در این میان کاتالیست (مورد توجه بوده است. گروههای مختلف تحقیقات گستردهای روی کاتالیست های متانول با بخارآب مطرح شده است. در این مقاله سعی شده تا به بررسی اثر تقویت کننده سریا بر روی عملکرد نانوکاتالیست های سنتز شده به روش احتراقی در فرایند ریفورمینگ متانول با بخارآب پرداخته شود. نانوکاتالیست های سنتزی پس از شکل دهی، در سامانه تست عملکرد کاتالیستی در فشار اتمسفریک و بازه دمایی ۲۰۰۰ مورد ارزیابی قرار گرفتند. در ادامه خواص فیزیکی شیمیایی نانوکاتالیستهای سنتزی توسط آنالیزهای XRD روی عملکرد و FISEM به منافی سنتزی توسم قرار گرفتند. گونه های OuO و CnO در الگوهای پراش اشعه X مشاهده شدند و حضور آلومینا به علت شاخص نبودن پیک ها در XRD با آنالیز FISE اثبات شد. آنالیز FESEM مشخص کرد که ذرات کاتالیست سنتزی در محدوده نانو قرار دارند و همچنین در پایان مشخص گردید که سریا نقش چندانی روی خوان ولومینا به در محدوده نانو قرار دارند و همچنین در پایان مشخص گردید که سریا نقش چندانی روی خواص فیزیکی کاتالیست چون بلورینگی، مساحت سطح ویژه و پراکندگی ندارد، در حالیکه در تست های راکتوری، باعث افزایش میزان تبدیل، انتخاب پذیری هیدروژن و کاهش انتخاب پذیری محصولات نامطلوب چون OO و 200 شده است.

**واژههای کلیدی:** اکسید نانوساختار، CuO/ZnO/Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub>، احتراق اوره – نیترات، ریفورمینگ متانول، هیدروژن.

#### ۱\_ مقدمه

هیدروژن طی سالیان اخیر به عنوان یکی از حاملهای انرژی نوید بخش برای نسل آینده مطرح شده که مستقل از منابع سوخت فسیلی است ولی مشکلات ناشی از حمل و نقل آن استفاده از آن را با مشکلاتی رو به رو کرده است. مشکلات حملونقل همچنان به عنوان مانعی در برابر مطرح شدن هیدروژن به عنوان منبع انرژی در آینده

[, ]. برای غلبه بر موانع موجود به لحاظ ایمنی و حجم بالای هیدروژن گازی . تولید هیدروژن در محل پیشنهاد شده است. هیدروژن معمولا از فرایندهای ریفورمینگ بدست می آید. در میان فرایندهای ریفورمینگ گوناگون همانند اکسیداسیون جزئی، ریفورمینگ بخار و ریفورمینگ خشک، ریفورمینگ بخار بهترین انتخاب برای ید هیدروژن از []. ریفورمینگ بخار بیشترین میزان هیدروژن به ازای مول متانول را تولید و برای فرآیند نیازی به دماهای بالا ندارد ( – ) حالیکه برای فرایند ریفورمینگ متان دماهای بالا (

۱- دانشجوی کارشناسی ارشد مهندسی شیمی، مرکز تحقیقات راکتور و کاتالیست، دانشکده مهندسی شیمی، دانشگاه صنعتی سهند ۲- دانشیار مهندسی شیمی، مرکز تحقیقات راکتور و کاتالیست، دانشکده مهندسی شیمی، دانشگاه صنعتی سهند ۳- استادیار مهندسی شیمی، مرکز تحقیقات راکتور و کاتالیست، دانشکده مهندسی شیمی، دانشگاه صنعتی سهند ۵- کارشناس ارشد مهندسی شیمی، مرکز تحقیقات راکتور و کاتالیست، دانشکده مهندسی شیمی، دانشگاه صنعتی سهند



تهران – دانشگاه علم و صنعت ایران – بهمن ماه ۱۳۹۲

) مورد نیاز است [ , ]. در میان منابع موجود هیدروژن، همانند گونه های هیدروکربنی [ , ] و هیدروک های اکسیژن دار شامل الکلها [ , ] متانول به علت دار ا بودن نسبت هیدروژن به کربن بالا مایع بودن در دمای اتاق امکان تولید آن از منابع تجدیدیذیر [ ] گزینه مناسب برای استفاده در پیلهای سوختی و تامین انرژی از طریق

هیدروژن است[ , ]. ریفورمینگ بخار فرایندی گرماگیر است که برای شروع فرایند نیاز به گرما دارد، و به لحاظ ترمودینامیکی دمای واکنش برای رسیدن به میزان تبدیل های بیش از درصد بایستی بیش از - ]. بنابر این دمای ) بایستی کاهش واکنش، با توجه به عملکرد پیل سوختی الکترولیتی پلیمری (PMFC) در دماهای نسبتا پایین (> یابد. فرایند ریفورمینگ بخار متانول را میتوان به 🦷 واکنش تقسیم کرد. دو واکنش گرماگیر ریفورمینگ بخار مت تجزیه متانول و واکنش گاز آب که گرمازا است. مهمترین نقطه ضعف این ف ایند تولید CO به عنوان محصول جانبی است که به عنوان عامل مسموم کننده کاتالیست آند پیل سوختی و چالشی مهم، مطرح است. تمامی تلاشها و بررسی، ا طي ساليان اخير در جهت كاهش ميزان co توليدي طي فرايند ريفور مينگ بخار معطّوف شده است[ , ].

كاتاليست (CZA),CZA) به عنوان كاتاليست صنعتى اين فرايند مطرح ا []. با اين وجود گرو ههاى مختلف از محققين بهبود دهنده هاى مختلف را براى بهبود عملكرد كاتاليست صنعتى مورد مطالعه قرار داده ... در اين میان آلومینا خاصیت کاهشی فاز فعال CuO را کاهش و فعل و انفعال میان ZnO CuO را کاهش داده و از پیشروی فرايند ريفورمينگ متانول درصد وزنمي بنراي تنامين پايداري مكانيكي كاتاليست و افزايش سلطح ويبژه كاتاليست منورد نيباز آن، به میزان 1 .

با توجه به خواص منحصر به فرد اکسایشی و کاهشی سریا و فعل و انفعال میان سریا و فاز فعال CuO و بهبود دهنده ZnO [ ]، در این بررسی سعی تا با سنتز نمونه CZCA CZA حاوی درصد وزنی سریا به روش سنتز احتراقی اوره نیترات سنتز و تعیین خصوصیات نانو کاتالسیتهای سنتزی با آنالیزهای FESEM BET XRD FTIR اثر تقویتکننده سریا مورد بررسی قرار گیرد.

۲\_ مواد و روشها

نمونه های سنتزی متشکل از اجزای اولیه نیترات مس آبه، نیترات روی آبه، نیترات سریا آبه و آلومینیوم هیدروکسید در محلول اولیه به ترتیب به عنوان منبع مس، روی، سریا و آلومینا در نانوکاتالیست.های سنتزی می باشند. کلیه مواد اولیه مذکور به همراه اوره نیترات CO(NH<sub>2</sub>)2 به عنوان سوخت سنتز احتراقی، از شرکت Merck آلمان تهیه اند و بدون فراوری مجدد مستقیم در سنتز مورد استفاده قرار گرفتند. در مراحل سنتز از آب مقطر دییونیز ه نیز

ا در شکل در این بررسی از روش سنتز احتراقی اوره نیتر برای سنتز اکسیدهای نانوساختا برای تهیه بو همیت (AlOOH) به عنوان منبع ألومینا در نمونههای فرايندي مراحل فراوری قرار گرفت. سنتزی آلومینیوم تری هیدر وکسید در دمای ـه بعد محلول به مدت آبی حاوی نیترات مس آبه، نیترات روی آبه و نیترات سریا آبه با در صدهای وزنی مورد نظر به همراه بو همیت فر اوری شده در مرحله قبل و اوره به عنوان سوخت سنتز احتراقی به مدت 🦳 دقیقه مخلوط می شوند تا محلول به منظور تبخیر آب تشکیل ژل در حین هم زدن يكنو اخت بدست آيد. شروع به جوشيدن و سيس احتراق كند مى . ژل حاصل در كوره موفلى در دماى ی تشکیل شود. در پایان برای اطمینان از خروج ترکیبات آلی ماي به مدت ساعت جریان هوا تحت عمل کلسیناسیون قرار میگیرد و پودر حاصل برای تست عملکرد كاتايستي شكلدهي مي . . . براي بررسلي اثر سريا به عنوان بهبود دهنده خواص نانوكاتاليست سنتزى دو نمونه با نسبتهای / / / / / / از مواد اولیه، تهیه شدند. نمونه های سنتزی با علائم اختصاری CZCA CZA اند که به ترتیب نمونه بدون سریا و حاوی درصد سریا را نشان میدهند.



پنجمین کنفرانس سوخت و احتراق ایران



نهران - دانشگاه علم و صنعت ایران - بهمن ماه ۱۳۹۲



- روشهای تعیین خصوصیات

ارزیابی عملکرد کاتالیستها

نمودار جریانی سامانه ارزیابی عملکرد کاتالیستی (شکل) در حالت کلی شامل بخش تزریق گاز خوراک، راکتوری و قسمت آنالیز گازهای محصول خروجی می ... خوراک ورودی به راکتور شامل آب و متانول با نسبت آب به متانول / (مولی) می باشد. برای تامین این نسبت از آب و متانول به عنوان خوراک، گاز آرگون پس از عبور از دبیسنج الکترونیکی با دبی میلی لیتر بر دقیقه از مخلوط آب و متانول مکانول . کننده عبور و به عنوان گاز حامل نسبت مورد نیاز از آب و متانول را با خود حمل میکند.

فرایند ریفورمینگ متانول با بخار آب درون راکتور شیشهای U شکل با بستر ثابت به قطر داخلی میلی . تحت فشار اتمسفریک انجام می ... پیش از شروع فرایند، کاتالیس های سنتزی در معرض جریان گازی حاوی درصد هیدروژن و آرگون به مدت ساعت احیا شدند. برای بررسی تاثیر دما بر عملکرد نانوکاتالیستهای سنتزی،

گرم از کاتالیستهای شکلدهی شده درون راکتور بارگذاری و از سامانه کورهای با سیستم کنترل دمایی الکترونیکی برای حرارت دهی در بازه دمایی - استفاده می . در قسمت پایانی از دستگاه کروماتوگرافی گازی مجهز به ستون U-DT و آشکارسازهای TCD FID و گاز آرگون به عنوان گاز حامل برای آنالیز گازهای محصول خروجی از راکتور استفاده شد.



ينجمين كنفرانس سوخت واحتراق ايران



نهران - دانشگاه علم و صنعت ایران - بهمن ماه ۱۳۹۲



شکل ۲- سامانه ارزیابی عملکرد کاتالیستی اکسید نانوساختار CuO/ZnO/Al2O3 سنتزی به روش احتراقی اوره – نیترات جهت استفاده در تولید هیدروژن با استفاده از ریفورمینگ متانول در حضور بخار آب.

۳- نتایج و بحث

## - - تعیین خصوصیات کاتالیستهای سنتزی

۔ ۔ ۔ آنالیز <sub>XRD</sub>



پنجمین کنفرانس سوخت و احتراق ایران



تهران – دانشگاه علم و صنعت ایران – بهمن ماه ۱۳۹۲

مشاهده نمی شود که می تواند به علت مقدار کم آن و پر اکندگی بالای آن به نسبت سایر اکسیدهای فلزی موجود و یا [ - ]. همچنین می توان عدم مشاهده پیک مربوط به فاز اسپینل اکسید CuAl<sub>2</sub>O<sub>4</sub> را به عدم شکیل یا مقادیر کم آن نسبت داد. با توجه به مطالعات گذشته عدم تشکیل آن محتمل تر است، چرا که حداقل دمای لازم برای تشکیل فاز اسپینل می باشد در حالیکه حداکثر دمایی که نمونه های سنتزی تحمل کرده است، دمای کلسیناسیون [ ]. در حالت کلی می توان به این نکته نیز اشاره کرد که افزودن سریا باعث کاهش میزان کریستالینیتی نسبت به نمونه بدون سریا شده است.



شکل ۳- تأثیر افزودن سریا (۳۰٪) روی کریستالوگرافی اکسید نانوساختار CuO/ZnO/Al<sub>2</sub>O3 سنتزی به روش احتراقی اوره – نیترات.

### - - - آناليز FESEM

مور فولوژی و خواص سطح نانوکاتالیست سنتزی را میتوان با آنالیز FESEM بررسی کرد که در شکل نتایج حاصل از این آنالیز آورده شده است. نتایج حاصد در دو مقیاس شکل میتوان مشاهده کرد که افزودن سریا تاثیر بسیار جزئی بر کاهش اندازه ذرات و مور فولوژی سطح داشته است. همچنین می توان حفرههای مربوط به خروج گاز های حاصل از احتراق در حین سنتز احتراقی را در سطح نمونههای سنتزی مشاهده و به این نکته نیز اشاره کرد که ابعاد ذرات کاتالیست سنتزی در ابعاد نانو می



ينجمين كنفرانس سوخت واحتراق ايران



تهران - دانشگاه علم و صنعت ایران - بهمن ماه ۱۳۹۲



شکل ۴- تأثیر افزودن سریا (۳۰٪) روی مورفولوژی اکسید نانوساختار CuO/ZnO/Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> سنتزی به روش احتراقی اوره – نیترات.

#### \_ \_ \_ أناليز <sub>BET</sub>

برای تعیین خصوصیات فیزیکی چون سطح ویژه از آنالیز BET میتوان بهره برد. سطح ویژه یکی از ویژگیهای بسیار مهم در سنتز کاتالیستهای نانوساختار می ... با توجه به روش سنتز احتراقی و ماهیت این روش انتظار مساحت سطح ویژه پایین تری نسبت به نمونه های سنتز شده با سایر روشهای مرسوم می ... برای نمونه CZA سطح ویژه g<sup>2</sup>/g / / گزارش شده است در حالیکه برای نمونه بهبود یافته با درصد سریا مقدار سطح ویژه g<sup>2</sup>/g /

است، که این نشان میدهد افزودن سریا تاثیری بر خواص فیزیکی چون سطح ویژه ندارد، که این نکته با آنچه از نتایج آنالیز FESEM بدست آمده مطابقت داشته و افزودن سریا نقش چندانی بر اندازه ذرات و مساحت سطح ویژه ایفا نمیکند.

### ۔ ۔ آنالیز <sub>FTIR</sub>

آنبالیز FTIR برای تعیین گروههای عاملی سطحی، گروههای فلزی و پیوند OH موجود در نمونیه کاربرد دارد. . موما بيكهاي موجود آنالیز FTIR نمونه های سنتزی در بازه عدد موج <sup>--</sup>cm ۔ در شک مربوط به پیوندهای فلزی است، که در هر دو نمونـه پیکهای مربوط بـه این بـاز ه بـا شدت cm<sup>-1</sup> مناسب مشاهده می . . پیک . <sup>۱</sup> - cm مربوط به حضور ZnO، پیوند O-Cu-O باعث ظهور پیکهایی در پیک در نزدیکی cm<sup>-1</sup> به عنوان مشخصیه ألومینا معرفی cm<sup>-1</sup> cm<sup>-1</sup> نیز مشاهده میشود که به <sub>CO2</sub> نیز مشاهده می می . برخی پیکهای ریز در بازه <sup>۱</sup>-cm به بیو ند \_0  $cm^{-1}$  $m cm^{-1}$  موجود در ساختار نمونه بستگی دارد. پیک های پیر امون  $m H_2O$ -به ح . <sub>CO2</sub> ارتباط دارد، که هر دو می توانند ناشی از H و پیک های پیر امون عدد موجهای cm CO<sub>2</sub> موجود در محیط پیر امون آنالیز باشند





Transmittance (a.u.) 3000 2500 2000 1500 4000 3500 1000 500

Wavenumber (cm<sup>-1</sup>)

شکل ۵- تأثیر افزودن سریا (۳۰٪) روی آنالیز FTIR اکسید نانوساختار CuO/ZnO/Al<sub>2</sub>O3 سنتزی به روش احتراقی اوره – نیترات.

کاتالیستهای سنتزی تولید هیدروژن به روش ریفورمینگ متانول - - ارزيابي عملكرد برای بررسی عملکرد نانوکاتالیستهای سنتزی در بازه دمایی / گرم از نانوکاتالیست سنتزی پس از شکل دهی درون راکتور بارگذاری و تست دمایی آن در دماهای مختلف با گام افزایشی

. نمودار ستونی شکل میزان تبدیل متانول را بر روی نانوکاتالیست سنتزی CZCA CZA همانگونه که میتوان مشاهده کرد میدهد. کاتالیست CZCA میزان تبدیل بالاتری نسبت به کاتالیست CZA به تبديل كامل مي سد، در حاليكه اين وضنعيت باراي نانو كاتاليسا CZA مي کاتالیست دار ای سریا در دمای نیز اتفاق نمی . این نشان میدهد که سریا با وجود عدم تاثیر روی خواص فیزیکی چون مورفولوژی در دمای و سطح ویژه، به میزان قابل توجهی میزان تبدیل را افزایش داده و این رفتار بهبود دهنده سریا، در میزان انتخاب پذیری نانو کاتالیست های سنتزی نیز مشهود است. در شکل های \_ \_ پذیری نانو کاتالیست سنتزی در دماهای مختلف . در شکل انتخاب پذیری نسبت به محصول هدف، نسبت به محصو لات اصلی و اکنش CO<sub>2</sub> H<sub>2</sub> CO<sub>2</sub> هيدروژن، آورده شده است که مي توان مشاهده کرد، کاتاليست حاوي سريا در کليه دماها به خصوص در دماهاي يايين میز ان هیدر وژن تولیدی بالاتری نسبت به کاتالیست CZA . در شکل این نمودار برای محصول CO<sub>2</sub> که عکس هیدروژن کاتالیست دارای سریا میزان CO<sub>2</sub> تولیدی کمتری نسبت به کاتالیست CZA ا يذيري نسبت به محصول co ، ا با توجه به اينكه هيدروژن توليدي از فرايند در شکل

در ييل سوختي كاربر د دارد، و كاتاليست آند پيل سوختي به شدت به مقادير حتى بسيار ريفور مينگ متانول ها در جهت کاهش میزان co تولیدی از این فرایند معطوف شده است. در شکل ملی ا اندک CO مشاهده کرد که میزان CO تولیدی در کاتالیست دارای سریا مقدار کمتری دارد و این روند تا دمای ادامه دار د.









شکل ۶- تأثیر افزودن سریا (۳۰٪) در تبدیل متانول روی اکسید نانوساختار CuO/ZnO/Al₂O3 در دماهای مختلف.



شکل ۷\_ تأثیر افزودن سریا (۳۰٪) در انتخاب پذیری H<sub>2</sub> روی اکسید نانوساختار CuO/ZnO/Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> در دماهای مختلف.









شکل ۸\_ تأثیر افزودن سریا (۳۰٪) در انتخاب پذیری CO<sub>2</sub> روی اکسید نانوساختار CuO/ZnO/Al<sub>2</sub>O<sub>3</sub> در دماهای مختلف.



شکل ۹\_ تأثیر افزودن سریا (۳۰٪) در انتخاب پذیری CO روی اکسید نانوساختار CuO/ZnO/Al<sub>2</sub>O3 در دماهای مختلف.

# ۴ – نتیجه گیری

آنالیز XRD در کنار آنالی FTIR نشان داد که فاز های مدنظر در نانوکاتالیس های سنتزی به خوبی ی در کنار مساحت یز هی XRD BET شکل گرفته اند. با استناد به تصاویر FESEM در ک يي سري نقش چنداني ي و كاهش بلورينگي نانوكاتاليست سنتزي که ۹. ڍ ڊ - (-د يكه با توجه ی و در کل خواص فی یکی نانوکاتالی ى ي می . در کنار اید به تست های راکتوری، -- ب ب ۔ یہ ی ہی۔ -ڍ -باعث كاهش محسد CO<sub>2</sub> CO مى . . همچنين از أنه يه FESEM مى . - ي ی



- 1- Zhao, Y., Kim, Y.-H., Dillon, A., Heben, M., and Zhang, S., "Hydrogen storage in novel organometallic buckyballs", Physical review letters, 94, pp. 155504, 2005.
- 2- Züttel, A., "Hydrogen storage methods", Naturwissenschaften, 91, pp. 157-172, 2004.
- 3- Perng, S.-W., Horng, R.-F., and Ku, H.-W., "*Effects of reaction chamber geometry on the performance and heat/mass transport phenomenon for a cylindrical methanol steam reformer*", Applied Energy, 103, pp. 317-327, 2013.
- 4- Hsueh, C.-Y., Chu, H.-S., Yan, W.-M., and Chen, C.-H., "Transport phenomena and performance of a plate methanol steam micro-reformer with serpentine flow field design", Applied Energy, 87, pp. 3137-3147, 2010.
- 5- De Falco, M., Marrelli, L., and Iaquaniello, G., "*Membrane reactors for hydrogen production processes*", Springerverlag London Limited, 2011.
- 6- Rahimpour, M.R., Jafari, M., and Iranshahi, D., "Progress in catalytic naphtha reforming process: A review", Applied Energy, 109, pp. 79-93, 2013.
- 7- Li, C., Xu, H., Hou, S., Sun, J., Meng, F., Ma, J., and Tsubaki, N., "SiC foam monolith catalyst for pressurized adiabatic methane reforming", Applied Energy, 107, pp. 297-303, 2013.
- 8- Kwak, B.S., Lee, J.S., Lee, J.S., Choi, B.-H., Ji, M.J., and Kang, M., "Hydrogen-rich gas production from ethanol steam reforming over Ni/Ga/Mg/Zeolite Y catalysts at mild temperature", Applied Energy, 88, pp. 4366-4375, 2011.
- 9- Wang, T., Yang, Y., Ding, M., Liu, Q., and Ma, L., "Auto-thermal reforming of biomass raw fuel gas to syngas in a novel reformer: Promotion of hot-electron", Applied Energy, 112, pp. 448-453, 2013.
- 10- Reyhanitash, E., "UPGRADING PYROLYSIS OIL TO PRODUCE LIQUID TRANSPORTATION FUELS (Thesis format: Integrated Article)", Thesis, The University of Western Ontario, 2013.
- 11- Zeng, D., Pan, M., Wang, L., and Tang, Y., "Fabrication and characteristics of cube-post microreactors for methanol steam reforming", Applied Energy, 91, pp. 208-213, 2012.
- 12- Chein, R.-Y., Chen, Y.-C., Chang, C.-M., and Chung, J.N., "Experimental study on the performance of hydrogen production from miniature methanol-steam reformer integrated with Swiss-roll type combustor for PEMFC", Applied Energy, 105, pp. 86-98, 2013.
- 13- Kim, T., Hwang, J.S., and Kwon, S., "A MEMS methanol reformer heated by decomposition of hydrogen peroxide", Lab on a Chip, 7, pp. 835-841, 2007.
- 14- Chein, R., Chen, Y.-C., and Chung, J.N., "Numerical study of methanol-steam reforming and methanol-air catalytic combustion in annulus reactors for hydrogen production", Applied Energy, 102, pp. 1022-1034, 2013.
- 15- Wijaya, W.Y., Kawasaki, S., Watanabe, H., and Okazaki, K., "Damköhler number as a descriptive parameter in methanol steam reforming and its integration with absorption heat pump system", Applied Energy, 94, pp. 141-147, 2012.
- 16- Jiang, C.J., Trimm, D.L., Wainwright, M.S., and Cant, N.W., "Kinetic study of steam reforming of methanol over copper-based catalysts", Applied Catalysis A: General, 93, pp. 245-255, 1993.



پنجمین کنفرانس سوخت و احتراق ایران

تهران - دانشگاه علم و صنعت ایران - بهمن ماه ۱۳۹۲



- 17- Sekizawa, K., Yano, S.-i., Eguchi, K., and Arai, H., "Selective removal of CO in methanol reformed gas over Cu-supported mixed metal oxides", Applied Catalysis A: General, 169, pp. 291-297, 1998.
- 18- Huang, G., Liaw, B.-J., Jhang, C.-J., and Chen, Y.-Z., "Steam reforming of methanol over CuO/ZnO/CeO2/ZrO2/Al2O3 catalysts", Applied Catalysis A: General, 358, pp. 7-12, 2009.
- 19- Palo, D.R., Dagle, R.A., and Holladay, J.D., "*Methanol Steam Reforming for Hydrogen Production*", Chemical Reviews, 107, pp. 3992-4021, 2007.
- 20- Khoshbin, R. and Haghighi, M., "Urea-Nitrate Combustion Synthesis and Physicochemical Characterization of CuO-ZnO-Al2O3 Nanoparticles over HZSM-5", Chinese Journal of Inorganic Chemistry, 28, pp. 1967-1978, 2012.
- 21- Khoshbin, R. and Haghighi, M., "Preparation and Catalytic Performance of CuO/ZnO/Al2O3/Clinoptilolite Nanocatalyst for Single-Step Synthesis of Dimethyl Ether from Syngas as a Green Fuel", Journal of Nanoscience and Nanotechnology, 13, pp. 4996-5003, 2013.
- 22- Khoshbin, R., Haghighi, M., and Asgari, N., "Direct synthesis of dimethyl ether on the admixed nanocatalystsof CuO-ZnO-Al2O3 and HNO3-modified clinoptilolite at high pressures: Surface properties and catalytic performance", Materials Research Bulletin, 48, pp. 767-777, 2013.
- 23- Salavati-Niasari, M., Davar, F., and Farhadi, M., "Synthesis and characterization of spinel-type CuAl2O4 nanocrystalline by modified sol-gel method", Journal of Sol-Gel Science and Technology, 51, pp. 48-52, 2009.
- 24- Saedy, S., Haghighi, M., and Amirkhosrow, M., "Hydrothermal synthesis and physicochemical characterization of CuO/ZnO/Al2O3 nanopowder. Part I: Effect of crystallization time", Particuology, 10, pp. 729-736, 2012.