



دانشگاه مازندران

دانشکده مهندسی شیمی

پایان نامه کارشناسی ارشد در رشته مهندسی شیمی

موضوع:

بررسی روشهای نوین در ساخت نانو کاتالیست سنتز متانول و مطالعه

روش ساخت جهت افزایش مقاومت مکانیکی کاتالیست

استاد راهنما:

دکتر مجید تقی زاده مازندرانی

استاد مشاور:

محسن بهمنی

دانشجو:

رضا میر عمادالدین

شهریور ماه ۱۳۸۹

بِسْمِ اللَّهِ الرَّحْمَنِ الرَّحِيمِ



دانشگاه مازندران

دانشکده مهندسی شیمی

پایان نامه کارشناسی ارشد در رشته مهندسی شیمی

موضوع:

بررسی روشهای نوین در ساخت نانو کاتالیست سنتز متانول و مطالعه

روش ساخت جهت افزایش مقاومت مکانیکی کاتالیست

استاد راهنما:

دکتر مجید تقی زاده مازندرانی

استاد مشاور:

محسن بهمنی

اساتید داور:

دکتر حسین عیسی زاده

دکتر محمد جواد چایچی

دانشجو:

رضا میرعمادالدین

شهریور ماه ۱۳۸۹

با تقدیر و سپاس فراوان از آقایان محسن بهمنی و فریدون یاری پور که در مدت انجام این پروژه از هیچ کمکی به اینجانب دریغ نکردند.

## چکیده

در این پایان نامه به بررسی روش های نوین در ساخت کاتالیست سنتز متانول پرداخته شده است روش هایی که انتخاب شده اند بر مبنای همان سه اکسید مس، روی و آلومینیوم کاتالیست های صنعتی و بدون حضور پروموتور می باشند. با این توصیف از بین روش های موجود ۱۰ کاتالیست انتخاب و ساخته شد برای بررسی رفتار کاتالیست هایی که از کاتالیست مرجع بهتر بودند مقایسه با کاتالیست های صنعتی دو شرکت Johnson-matthey و Sud-Cheime انجام شد. به طور کلی کاتالیست ها در دو دسته کاتالیست های روش هم رسوبی و اگزالات قرار دارند. از گروه اول ۶ و از گروه دوم ۴ کاتالیست تهیه گردید.

رفتار کاتالیست ها در شرایط مختلف گازی مختلفی از غلظت های دی اکسید کربن و مونواکسید کربن مورد بررسی قرار گرفت. تست های شناسایی کاتالیست شامل XRD, BET, Pore size distributin, جذب شیمیایی و TPR انجام گرفت و با نتایج حاصل از تست راکتوری بررسی شد.

نتایج نشان داد در بین کاتالیست های هم رسوبی کاتالیست C2-HPC بیشترین پایداری و کمترین افت فعالیت را در محیط های غنی از مونو اکسید کربن دارد. در محیط های غنی از CO<sub>2</sub> کاتالیست C7-oxa-eth بیشترین فعالیت را داشت میزان فعالیت این کاتالیست در محیط های غنی از CO<sub>2</sub> با کاتالیست های صنعتی برابری و یا برتری دارد.

## کلید های واژه ای:

سنتز متانول، روش هم رسوبی، روش اگزالات، سورفکتانت، عامل ژلاتین کننده

## نشانه ها و علائم اختصاری

$k_{abs}$	ثابت سرعت مشاهده شده
$k_{int r}$	ثابت سرعت ذاتی
$N_T$	تعداد مکان های فعال
$\eta$	ضریب موثر
$\alpha$	کسر مکان های فعال نسبت به کل مکان ها
$a$	فعالیت کاتالیست
$k_d$	سرعت غیر فعال شدن
$\theta$	زاویه پراش
$\lambda$	طول موج پراش
$d$	فاصله صفحات بلوری
$I$	شدت پرتو تابیده
$t$	متوسط ابعاد بلور
$k$	ثابت معادله شرر
$P$	فشار تعادلی جذب

حجم جذب شونده	$V$
حجم جذب تک لایه	$V_m$
سطح ویژه کاتالیست	$S_g$
حجم یک مول گاز در شرایط استاندارد	$V_s$
وزن نمونه	$G$
سطح فعال مس	$A$
عدد آووگادرو	$N_A$
ضریب استوکیومتری جذب $N_2O$	$F_s$
چگالی سطحی اتم های مس	$\rho_{atom}$
حجم مولی هیدروژن	$V_m$
درصد پراکندگی مس	$D$
حجم هیدروژن مصرف شده	$V_a$
پیشرفت واکنش	$\varepsilon_1, \varepsilon_2$
ثابت های تعادلی واکنش تولید متانول	$kp_2$
	$kp_1$
دبی مولی خوراک	$\dot{n}$

دبی جرمی خوراک	$\dot{m}$
دبی حجمی خوراک	$\dot{V}$
شدت جریان گاز خروجی از سیستم	$G$
شدت جریان مایع خروجی از سیستم	$L$
شدت جریان خوراک	$F$
جرم مولی متانول	$M_m$
جرم مولی اتانول	$M_E$
جرم مولی آب	$M_H$
جرم مولی دی اکسید کربن	$M_{cd}$
جرم مولی منوکسید کربن	$M_{cm}$
راندمان زمانی تولید متانول	STY



فصل اول: متانول، کاتالیست های سنتز متانول و فرایند تولید

۲	..... ۱-۱- مقدمه
۸	..... ۲-۱- کاتالیست های سنتز متانول
۹	..... ۳-۱- کاتالیست های همرسوبی مس و اکسید روی
۹	..... ۱-۳-۱- رسوب گیری
۱۰	..... ۲-۳-۱- پیر سازی
۱۱	..... ۳-۳-۱- صاف کردن و شستشو
۱۲	..... ۴-۳-۱- خشک کردن
۱۲	..... ۵-۳-۱- تکلیس
۱۳	..... ۶-۳-۱- افزایش مقاومت مکانیکی کاتالیست و شکل دهی
۱۳	..... ۷-۳-۱- احیای کاتالیست
۱۴	..... ۴-۱- انواع دیگر کاتالیست های سنتز متانول
۱۴	..... ۱-۴-۱- کاتالیست های مس رانی
۱۵	..... ۲-۴-۱- کاتالیست های ترکیب بین فلزی
۱۶	..... ۳-۴-۱- کاتالیست های برمبنای پالادیم

۱۶	.....۵-۱- تعیین مشخصات کاتالیست
۱۶	.....۱-۵-۱= پراش پرتو X
۱۸	.....۲-۵-۱- اندازه گیری مساحت سطح کاتالیست
۲۱	.....۳-۵-۱- تعیین سطح مس با استفاده از جذب شیمیایی $N_2O$
۲۲	.....۴-۵-۱- آزمون احیای برنامه دمایی
۲۴	.....۶-۱- ترمودینامیک ، سینتیک و مکانیزم واکنش تولید متانول
۲۹	.....۷-۱- معرفی فرایندهای صنعتی سنتز متانول
۲۹	.....۱-۷-۱- راکتور فرایند ICI
۳۲	.....۲-۷-۱- راکتور فرایند Lurgi
۳۳	.....۳-۷-۱- فرایند ICI
۳۴	.....۴-۷-۱- فرایند Lurgi
۳۷	.....۵-۷-۱- شبیه سازی فرآیند سنتز متانول به کمک نرم افزار HYSYS

## فصل دوم: بررسی روش های نوین ساخت کاتالیست سنتز متانول

۴۴	.....۱-۲- مقدمه
۴۵	.....۲-۲- روش های ساخت کاتالیست سنتز متانول
۴۶	.....۱-۲-۲- هم رسوبی
۵۴	.....۲-۲-۲- روش هم رسوبی در حضور سورفکتانت
۵۴	.....۱-۲-۲-۲- سورفکتانت

۵۵	.....۲-۲-۲-۲- سورفکتانت های آنیونی.....
۵۵	.....۳-۲-۲-۲- سورفکتانت های کاتیونی.....
۵۶	.....۴-۲-۲-۲- سورفکتانت های آمفوتر.....
۵۶	.....۵-۲-۲-۲- سورفکتانت های غیر یونی.....
۵۶	.....۳-۲-۲- سورفکتانت و کاتالیست سنتز متانول.....
۵۹	.....۴-۲-۲- هم رسوبی در حضور سل آلومینا.....
۶۰	.....۵-۲-۲- هم رسوبی به کمک اغزالات ژل در محیط آبی و اتانول.....
۶۱	.....۶-۲-۲- رسوب گیری به کمک ژلاتین.....
۶۱	.....۷-۲-۲- رسوب گیری به کمک اکسید پروپیلن.....
۶۲	.....۸-۲-۲- تلقیح.....
۶۴	.....۹-۲-۲- میکرو امولسیون.....
فصل سوم: ساخت کاتالیست و آزمون راکتوری	
۶۶	.....۱-۳- ساخت کاتالیست.....
۷۵	.....۲-۳- تعیین مشخصات کاتالیست.....
۷۵	.....۱-۲-۳- پراش پرتو X.....
۷۵	.....۲-۲-۳- اندازه گیری مساحت سطح کاتالیست.....
۷۵	.....۳-۲-۳- تعیین سطح مس با استفاده از جذب شیمیایی $N_2O$ .....
۷۷	.....۴-۲-۳- آزمون احیای برنامه دمایی.....
۷۸	.....۳-۳- آزمون راکتوری.....

۷۸	.....۱-۳-۳- دستگاه آزمون راکتوری
۸۰	.....۲-۳-۳- شرایط آزمون راکتوری و احیای کاتالیست
۸۵	.....۳-۳-۳- آنالیز محصولات
۸۶	.....۱-۳-۳-۳- تئوری کروماتوگرافی
۹۰	.....۲-۳-۳-۳- تفکیک پذیری
۹۰	.....۳-۳-۳-۳- آشکارساز ها
۹۴	.....۴-۳-۳-۳- ستون های کروماتوگرافی

#### فصل چهارم: نتایج و بحث

۹۹	.....۱-۴- مقدمه
۹۹	.....۱-۱-۴- نتایج آزمون <b>BET</b> و توزیع حفرات
۱۰۷	.....۲-۱-۴- نتایج آزمون جذب شیمیایی $N_2O$
۱۰۸	.....۳-۲-۴- نتایج آزمون TPR
۱۱۳	.....۲-۴- نتایج آزمون راکتوری
۱۱۴	.....۱-۲-۴- نتایج آزمون راکتوری کاتالیست صنعتی C79-5GL
۱۱۶	.....۲-۲-۴- نتایج آزمون راکتوری کاتالیست های روش های هم رسوبی
۱۳۱	.....۳-۲-۴- نتایج آزمون راکتوری کاتالیست های روش های اگزالات و پروپیلن اکسید
۱۴۰	.....۳-۲-۴- نتیجه گیری
۱۴۳	.....۱-۳-۴- پیشنهادات

## فهرست اشکال

صفحه	عنوان
۲۰	شکل (۱-۱) ایزوترمهای جذب برای جامداتی با تخلخل میکرو، مزو و ماکرو
۲۸	شکل (۲-۱) شمای کلی مکانیزم سنتز متانول روی کاتالیست مس
۳۰	شکل (۳-۱) راکتور فرایند ICI
۳۱	شکل (۴-۱) راکتور فرایند ICI با جریان خنک کننده ی داخلی
۳۲	شکل (۴-۱) تغییرات دما در راکتورهای فرایند ICI دارای جریان سرد و خنک کننده ی داخلی
۳۳	شکل (۵-۱) راکتور فرایند Lurgi
۳۴	شکل (۶-۱) نمودار تغییرات دما در راکتور فرایند Lurgi در طول لوله ها
۳۸	شکل (۷-۱) انتخاب مواد در HYSYS
۳۹	شکل (۸-۱) انتخاب معادله حالت در HYSYS
۴۰	شکل (۹-۱) انتخاب واکنش ها در HYSYS
۴۰	شکل (۱۰-۱) فرآیند تولید متانول
۴۸	شکل (۱-۲) طرحی ساده از روش تشکیل رسوب
۵۰	شکل (۲-۲) فعالیت و سطح مس کاتالیست هم رسوبی $Cu/ZnO/ZrO_2/Al_2O_3/Ga_2O_3$ به صورت تابعی از میزان سدیم در کاتالیست
۵۷	شکل (۳-۲) انتخاب پذیری و فعالیت کاتالیست ساخته شده در حضور سورفکتانت پلی اکسی اتیلن اکتیل فنول اتر $CO_2$ در خوراک
۵۸	شکل (۴-۲) طیف XRD کاتالیست ساخته شده در حضور سورفکتانت پلی اکسی اتیلن اکتیل فنول اتر

- شکل ۲-۵) شدت طیف XRD کاتالیست ساخته شده در حضور سورفکتانت پلی اکسی اتیلن ۵۸ اکتیل فنول اتر
- شکل ۲-۶) فعالیت کاتالیست های ساخته شده در حضور سل آلومینا ۵۹
- شکل ۲-۷) طیف XRD کاتالیست ساخته شده به روش اگزالات ۶۰
- شکل ۲-۸) نمونه های TEM کاتالیست ساخته شده به کمک ژلاتین ۶۱
- شکل ۳-۱) دستگاه ساخت کاتالیست شامل سیرکولاتور، پمپ، راکتور و دستگاه سنجش دما و pH ۶۶
- شکل ۳-۲) رسوب کاتالیست پایه در زمان های مختلف، از سمت راست بالا: ۱۵ دقیقه پس از رسوب گیری، ۳۵ دقیقه پس از رسوب گیری، آغاز پیر سازی، پایان پیر سازی ۶۷
- شکل ۳-۳) کوره تیوپی ۶۹
- شکل ۳-۴) دستگاه قرص ساز ۷۰
- شکل ۳-۵) نمودار تغییر pH در زمان رسوب گیری و پیر سازی برای کاتالیست C0 ۷۳
- شکل ۳-۶) نمودار تغییر pH در زمان رسوب گیری و پیر سازی برای کاتالیست C4-DBS ۷۴
- شکل ۳-۷) نمودار تغییر pH در زمان رسوب گیری و پیر سازی برای کاتالیست C1-HPC ۷۴
- شکل ۳-۸) شمای کلی دستگاه اندازه گیری سطح فلز به کمک جذب شیمیایی  $N_2O$  ۷۶
- شکل ۳-۱۰) راکتور سنتز متانول ۷۹
- شکل ۳-۱۱) مجموعه راکتور تولید متانول ۸۰
- شکل ۳-۱۲) مشخصات کروماتوگرام ۸۷
- شکل ۳-۱۳) بشقاب های فرضی ۸۸
- شکل ۳-۱۴) انتشار ادی ۸۹
- شکل ۳-۱۵) آشکار ساز FID ۹۳

- شکل ۳-۱۶) آشکار ساز TCD
- ۹۴
- شکل ۴-۱) نمودار BJH کاتالیست C0 قبل و بعد از تست راکتوری
- ۱۰۱
- شکل ۴-۲) نمودار BJH کاتالیست C1-HPC قبل و بعد از تست راکتوری
- ۱۰۱
- شکل ۴-۳) نمودار BJH کاتالیست C2-HPC قبل و بعد از تست راکتوری
- ۱۰۲
- شکل ۴-۴) نمودار BJH کاتالیست C3-HPC قبل و بعد از تست راکتوری
- ۱۰۲
- شکل ۴-۵) نمودار BJH کاتالیست C4-DBS قبل و بعد از تست راکتوری
- ۱۰۳
- شکل ۴-۶) نمودار BJH کاتالیست C5-Alsol قبل و بعد از تست راکتوری
- ۱۰۳
- شکل ۴-۷) نمودار BJH کاتالیست C6-oxa-wat قبل و بعد از تست راکتوری
- ۱۰۴
- شکل ۴-۸) نمودار BJH کاتالیست C7-oxa-eth قبل از تست راکتوری
- ۱۰۴
- شکل ۴-۹) نمودار BJH کاتالیست C8-gel قبل و بعد از تست راکتوری
- ۱۰۵
- شکل ۴-۱۰) نمودار BJH کاتالیست C79-5GL قبل و بعد از تست راکتوری
- ۱۰۵
- شکل ۴-۱۱) نمودار TPR کاتالیست C0
- ۱۰۸
- شکل ۴-۱۲) نمودار TPR کاتالیست C1-HPC
- ۱۰۹
- شکل ۴-۱۳) نمودار TPR کاتالیست C2-HPC
- ۱۰۹
- شکل ۴-۱۴) نمودار TPR کاتالیست C3-HPC
- ۱۱۰
- شکل ۴-۱۵) نمودار TPR کاتالیست C4-DBS
- ۱۱۰
- شکل ۴-۱۶) نمودار TPR کاتالیست C5-Alsol
- ۱۱۱
- شکل ۴-۱۷) نمودار TPR کاتالیست C6-oxa-wat
- ۱۱۱
- شکل ۴-۱۸) نمودار TPR کاتالیست C7-oxa-eth
- ۱۱۲
- شکل ۴-۱۹) نمودار TPR کاتالیست C8-gel
- ۱۱۲

- شکل ۴-۲۰) نمودار TPR کاتالیست C79-5GL ۱۱۳
- شکل ۴-۲۱) طیف به دست آمده از پراش پرتو X برای کاتالیست‌های تکلیس شده ۱۱۴
- شکل ۴-۲۲) طیف به دست آمده از پراش پرتو X برای کاتالیست‌های تکلیس شده ۱۱۷
- شکل ۴-۲۳) نمودار راندمان تولید متانول کاتالیست C79-5GL ۱۲۰
- شکل ۴-۲۴) نمودار فعالیت تولید متانول کاتالیست C79-5GL ۱۲۰
- شکل ۴-۲۵) نمودار تبدیل CO و CO<sub>2</sub> کاتالیست C79-5GL ۱۲۱
- شکل ۴-۲۶) نمودار گزینش پذیری کاتالیست C79-5GL ۱۲۱
- شکل ۴-۲۷) نمودار راندمان تولید متانول کاتالیست C0 ۱۲۲
- شکل ۴-۲۸) نمودار بهره تولید متانول کاتالیست C0 ۱۲۲
- شکل ۴-۲۹) نمودار تبدیل کربن کاتالیست C0 ۱۲۳
- شکل ۴-۳۰) نمودار گزینش پذیری کاتالیست C0 ۱۲۳
- شکل ۴-۳۱) نمودار راندمان تولید متانول کاتالیست C1-HPC ۱۲۴
- شکل ۴-۳۲) نمودار بهره تولید متانول کاتالیست C1-HPC ۱۲۴
- شکل ۴-۳۳) نمودار تبدیل کربن کاتالیست C1-HPC ۱۲۵
- شکل ۴-۳۴) نمودار گزینش پذیری کاتالیست C1-HPC ۱۲۵
- شکل ۴-۳۵) نمودار راندمان تولید متانول کاتالیست C2-HPC ۱۲۶
- شکل ۴-۳۶) نمودار بهره تولید متانول کاتالیست C2-HPC ۱۲۶
- شکل ۴-۳۷) نمودار تبدیل کربن کاتالیست C2-HPC ۱۲۷
- شکل ۴-۳۸) نمودار گزینش پذیری کاتالیست C2-HPC ۱۲۷
- شکل ۴-۳۹) نمودار راندمان تولید متانول کاتالیست C3-HPC ۱۲۸



- ۱۲۸ شکل ۴-۴۰) نمودار بهره تولید متانول کاتالیست C3-HPC
- ۱۲۹ شکل ۴-۴۱) نمودار تبدیل کربن کاتالیست C3-HPC
- ۱۲۹ شکل ۴-۴۲) نمودار گزینش پذیری کاتالیست C3-HPC
- ۱۳۰ شکل ۴-۴۳) نمودار راندمان تولید متانول کاتالیست C4-DBS
- ۱۳۰ شکل ۴-۴۴) نمودار بهره تولید متانول کاتالیست C4-DBS
- ۱۳۱ شکل ۴-۴۵) نمودار تبدیل کربن کاتالیست C4-DBS
- ۱۳۱ شکل ۴-۴۶) نمودار گزینش پذیری کاتالیست C4-DBS
- ۱۳۲ شکل ۴-۴۷) نمودار راندمان تولید متانول کاتالیست C5-Alsol
- ۱۳۲ شکل ۴-۴۸) نمودار بهره تولید متانول کاتالیست C5-Alsol
- ۱۳۳ شکل ۴-۴۹) نمودار تبدیل کربن کاتالیست C5-Alsol
- ۱۳۳ شکل ۴-۵۰) نمودار گزینش پذیری کاتالیست C5-Alsol
- ۱۳۴ شکل ۴-۵۱) نمودار راندمان تولید متانول کاتالیست 51-9
- ۱۳۴ شکل ۴-۵۲) نمودار بهره تولید متانول کاتالیست 51-9
- ۱۳۵ شکل ۴-۵۳) نمودار تبدیل کربن کاتالیست 51-9
- ۱۳۵ شکل ۴-۵۴) نمودار گزینش پذیری کاتالیست 51-9
- ۱۳۷ شکل ۴-۵۵) نمودار راندمان تولید متانول کاتالیست C6-oxa-wat
- ۱۳۷ شکل ۴-۵۶) نمودار بهره تولید متانول کاتالیست C6-oxa-wat
- ۱۳۸ شکل ۴-۵۷) نمودار تبدیل کربن کاتالیست C6-oxa-wat
- ۱۳۸ شکل ۴-۵۸) نمودار گزینش پذیری کاتالیست C6-oxa-wat
- ۱۳۸ شکل ۴-۵۹) نمودار راندمان تولید متانول کاتالیست C7-oxa-eth

- ۱۳۹ شکل ۴-۶۰) نمودار بهره تولید متانول کاتالیست C7-oxa-eth
- ۱۴۰ شکل ۴-۶۱) نمودار تبدیل کربن کاتالیست C7-oxa-eth
- ۱۴۰ شکل ۴-۶۲) نمودار گزینش پذیری کاتالیست C7-oxa-eth
- ۱۴۱ شکل ۴-۶۳) نمودار راندمان تولید متانول کاتالیست C8-gel
- ۱۴۱ شکل ۴-۶۴) نمودار بهره تولید متانول کاتالیست C8-gel
- ۱۴۲ شکل ۴-۶۵) نمودار تبدیل کربن کاتالیست C8-gel
- ۱۴۲ شکل ۴-۶۶) نمودار گزینش پذیری کاتالیست C8-gel
- ۱۴۳ شکل ۴-۶۷) نمودار راندمان تولید متانول کاتالیست C9-prop
- ۱۴۳ شکل ۴-۶۸) نمودار بهره تولید متانول کاتالیست C9-prop
- ۱۴۴ شکل ۴-۶۹) نمودار تبدیل کربن کاتالیست C9-prop
- ۱۴۴ شکل ۴-۷۰) نمودار گزینش پذیری کاتالیست C9-prop

## فهرست جداول

صفحه	عنوان
۳	جدول (۱-۱) خواص فیزیکی متانول
۵	جدول (۲-۱) دانسیته و ویسکوزیته محلول متانول و آب در غلظت های مختلف
۶	جدول (۳-۱) مواد شیمیایی تولید شده از متانول و واکنش های مربوطه
۹	جدول (۴-۱) نام و ترکیب شیمیایی فاز های مختلف موجود در پیش ماده کاتالیست $Cu/ZnO/Al_2O_3$
۲۵	جدول (۵-۱) تبدیل تعادلی $CO$ و $CO_2$ در دما و فشارهای مختلف
۴۱	جدول (۶-۱) تبدیل تعادلی کربن دی اکسید
۴۲	جدول (۷-۱) تبدیل تعادلی کربن مونو اکسید
۴۲	جدول (۸-۱) تبدیل تعادلی کل کربن
۶۸	جدول (۱-۳) شرایط ساخت کاتالیست
۷۲	جدول (۲-۳) نام و ترکیب درصد کاتالیست های ساخته شده
۸۲	جدول (۳-۳) شرایط خوراک ورودی واحدهای صنعتی
۸۳	جدول (۴-۳) الف: شرایط آزمون راکتوری
۸۳	جدول (۴-۳) ب: شرایط احیا
۸۵	جدول (۵-۳) تبدیل تعادلی در شرایط آزمون راکتور به کمک نرم افزار HYSYS
۹۲	جدول (۶-۳) مقایسه آشکار سازها

- جدول ۳-۷) خواص فاز های ساکن مرسوم در ستون های جذب ۹۴
- جدول ۴-۱) مساحت ویژه، حجم و قطر حفرات کاتالیست ها قبل از تست راکتوری ۹۹
- جدول ۴-۲) مساحت ویژه، حجم و قطر حفرات کاتالیست ها بعد از تست راکتوری ۱۰۰
- جدول ۴-۳) سطح فلز مس و میزان پراکندگی آن قبل و بعد از تست راکتوری ۱۰۷
- جدول ۴-۴) بهترین دمای احیا برای کاتالیست های ساخته شده ۱۰۸
- جدول ۴-۵) فازهای موجود در پیش ماده کاتالیست های ساخته شده ۱۱۴
- جدول ۴-۶) راندمان اولیه، راندمان نهایی، فعالیت، گزینش پذیری و تبدیل نهایی CO و CO<sub>2</sub> ۱۳۶
- جدول ۴-۷) مشخصات کاتالیست C7-oxa-eth و C79-5GL در محیط غنی از CO<sub>2</sub> ۱۴۵