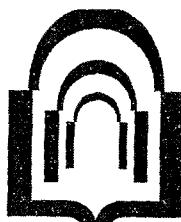




١٤٢٠٩

وزارت علوم تحقیقات و فناوری



دانشگاه علوم پایه دامغان

پایان نامه

ارائه شده به تحصیلات تکمیلی

عنوان بخشی از فعالیتهای لازم برای اخذ درجه کارشناسی ارشد شیمی

گرایش شیمی معدنی

تھیہ ی کاتالیزورهای MoO_2Cl_2 ثبیت شده بر روی پلی استایرن از طریق اتصال دهنده

های مختلف ایمیدازول، اتیلن دی آمین، فورفوریل آمین،

۲-(آمینومتیل)پیریدین و بررسی فعالیت کاتالیزوری آن ها در اکسید اسیتون سولفیدها

۱۳۸۷ / ۸ / ۱۰۱

استاد راهنما :

دکتر غلامحسین گریوانی

توسط :

نادیا غلامپور

تیرماه ۱۳۸۷

۱۰۳۷۹

بسم الله الرحمن الرحيم

تهیهٔ کاتالیزورهای MoO_2Cl_2 ثبت شده بر روی پلی استایرن از طریق
اتصال دهنده‌های مختلف ایمیدازول، اتیلن دی آمین، فورفوریل آمین،
۲-(آمینومتیل)پریدین و بررسی فعالیت کاتالیزوری آن‌ها در اکسیداسیون

سولفیدها

پایان نامه

ارائه شده به تحصیلات تکمیلی

عنوان بخشی از فعالیتهای لازم برای اخذ درجه کارشناسی ارشد شیمی

گرایش معدنی

از دانشگاه علوم پایه دامغان

توسط:

نادیا غلامپور

ارزیابی و تصویب توسط کمیته داوران با درجه: عالی

- ۱- دکتر غلامحسین گریوانی، استاد یار شیمی معدنی (استاد راهنمای)
- ۲- دکتر فرخزاد محمدی زنوز، استادیار شیمی معدنی (داور)
- ۳- دکتر عظیم ملک زاده سیاهکلرودی، استادیار شیمی معدنی (داور)

تیرماه ۱۳۸۷

حمد و سپاس پروردگار هستی (ا که به استعانت از او توفيق پیدا نموده تا از اقيانوس
بيكران علم و دانش توشه اي برگيره. برفود لازم می دانم که به مصدق من لم يشك
المخلوق لم يشك الفالق مراتب تشکر و قدردانی (ا نثار بزرگوارانی نمایم که مرا در این
راه یاری نمودند.

در اين راستا از استاد اجمانده جناب آقای دکتر غلامحسین گريوانی که در تماس مرافق
پيان نامه صبورانه همراهی ام گرده و راهنمایي هاي ارزنده ايشان پيوسنه شامل هاي
من بوده، صدميمانه سپاس گذاي می کنم.

از جناب آقای دکتر محمدی زنج و جناب آقای دکتر ملکزاده که زحمت مطالعه و
داوري اين پيان نامه را بر عهده داشتند تشکر و قدر داني می کنم.
از سرکار خانم دکتر اخلاقی زيا که به عنوان نماینده تمثيلات تكميلي در چلسه حضور
داشتند سپاسگزارم.

تقدیم به پدر و مادر عزیزم

که وجود ارزشمندشان بزرگترین دلگرمی زندگی ام و حمایت‌های
بی دریغشان هموارگنده راه موفقیتم بوده و هست.
و به خواهر و برادرانم که مشوق من در این راه بودند.

عنوان

تهیه‌ی کاتالیزورهای MoO_2Cl_2 ثبیت شده بر روی پلی استایرن از طریق

اتصال دهنده‌های مختلف ایمیدازول، اتیلن دی آمین، فورفوریل آمین،

۲-(آمینومتیل)پیریدین و بررسی فعالیت کاتالیزوری آن‌ها در اکسیداسیون

سولفیدها

واژگان کلیدی:

کاتالیزور پلیمری عامل دار شده- کاتالیزور ناهمگن- دی اکسی مولیبدن(VI)- اکسایش

سولفید

چکیده: پلی استایرن کلرومتیله به پلی استایرن آلدئیدی اکسید شد و با واکنش این رزین پلی-

استایرن آلدئیدی با فورفوریل آمین و ۲-(آمینو متیل)پیریدین، رزین‌های پلی استایرن با

اتصال دهنده‌های ایمینی ۱e و ۱f بدست آمدند. همچنین رزین‌های پلی استایرن با اتصال-

دهنده‌های آمینی ۱a-۱d به وسیله‌ی واکنش مستقیم پلی استایرن کلرومتیله و آمین‌ها تهیه

شدند. این رزین‌های پلی استایرن عامل دار شده برای ثبیت MoO_2Cl_2 روی پلی استایرن

به کاربرده شدند. رزین‌های پلی استایرن عامل دار شده توسط آنالیز عنصری(CHN) و

طیف‌های FT-IR شناسایی شدند. کاتالیزورهای پلیمر عامل دار شده توسط طیف‌های

FT-IR و فعال ساز نوترونی (NNA) شناسایی شدند. کاتالیزورهای MoO_2Cl_2 عامل دار-

شدده در اکسایش سولفیدها در حضور H_2O_2 به عنوان اکسیده به کاربرده شدند و نتایج نشان

داد که این کاتالیزورها بسیار فعال هستند. بازیافت این کاتالیزورهای ناهمگن نیز مورد بررسی

قرار گرفت و نتایج نشان داد که کاتالیزور MoO_2Cl_2 روی پلی استایرن از طریق اتصال-

دهنده‌ی ایمیدازول قابلیت بازیابی بالایی داشت به طوری که ۱۵ مرتبه در اکسیداسیون متیل

فنیل سولفید در حضور H_2O_2 (اکسید کننده‌ی بی خطر برای محیط زیست) و حلal آب،

استفاده شد بدون اینکه هرگونه کاهشی در فعالیتش ایجاد شود.

فهرست مطالب

عنوان	صفحه
فصل اول: مقدمه	۱
۱-۱- کاتالیزور چیست؟	۲
۱-۲- طبقه بندی کاتالیزورها	۸
۱-۲-۱- انواع کاتالیزور های نا همگن	۱۰
۱-۲-۲- مقایسه کاتالیزورهای همگن و نا همگن	۱۱
۱-۲-۳- کاتالیزورهای عامل دار شده	۱۲
۱-۳- انواع تکیه گاه ها	۱۴
۱-۳-۱- تکیه گاه های معدنی	۱۴
۱-۳-۲- تکیه گاه های آلی	۱۵
۱-۲-۳-۱- رزین های بر پایه پلی استایرن	۱۶
۱-۴- روش های قرار دادن کمپلکس بر روی پلیمر	۱۷
۱-۴-۱- الحاچ کاتالیزور به تکیه گاه عامل دار شده	۱۷
۱-۴-۲- کاتالیزورهای کپسوله شده	۱۸
۱-۴-۳- کمپلکس های فلزی به دام افتاده درون منفذهای شبکه ای اکسیدهای فلزی	۱۹
۱-۵- ترکیبات شیف باز	۲۰
۱-۶- اکسایش سولفیدها	۲۳
۱-۷- مروری بر سیستم های کاتالیزوری مولیبدن در اکسایش سولفیدها	۲۸
فصل دوم: بخش تجربی	۳۴
۲-۱- مواد مورد استفاده	۳۵

۳۵.....	- دستگاه های مورد استفاده.....	-۲-۲
۳۶.....	- تهیه ای کمپلکس ₂ MoO ₂ Cl ₂ (DMF).....	-۳-۲
۳۶.....	- تهیه ای کاتالیزورها.....	-۴-۲
۳۶.....	- عامل دارکردن پلی استایرن.....	-۱-۴-۲
۳۶.....	- تهیه ای پلی استایرن عامل دار شده با اتصال دهنده های آمینی.....	-۱-۴-۲
۳۸.....	- تهیه ای پلی استایرن عامل دار شده با اتصال دهنده های آیمینی.....	-۲-۱-۴-۲
۳۸.....	- الف- اکسایش پلی استایرن کلرومتیله به پلی استایرن آلدئیدی.....	-۲-۱-۴-۲
۳۸.....	- ب- واکنش پلی استایرن آلدئیدی با ۲-(آمینو متیل) پیریدین و فورفوریل آمین.....	-۲-۱-۴-۲
۳۹.....	- قرار دادن کمپلکس ₂ MoO ₂ Cl ₂ (DMF) بر روی نگه دارنده های پلی استایرن.....	-۲-۴-۲
۴۰.....	- تهیه ای کاتالیزور ₂ MoO ₂ Cl ₂ (DMF) قرار داده شده بر روی پلی استایرن از ازطريق اتصال دهنده های آمینی.....	-۱-۲-۴-۲
۴۱.....	- تهیه ای کاتالیزور ₂ MoO ₂ Cl ₂ (DMF) قرار داده شده بر روی پلی استایرن از طریق اتصال دهنده های آیمینی.....	-۲-۲-۴-۲
۴۱.....	- واکنش های کاتالیزوری اکسیداسیون سولفیدها با استفاده از کاتالیزورهای MoO ₂ Cl ₂ قرار گرفته بر روی نگه دارنده های پلی استایرن.....	-۲
۴۱.....	- بررسی اثر حلال.....	-۱-۵-۲
۴۱.....	- روش تجربی اکسایش سولفیدها.....	-۲-۵-۲
۴۲.....	- بازیابی و استفاده مجدد کاتالیزور های MoO ₂ Cl ₂ (DMF) قرار گرفته بر روی پلی استایرن عامل دار شده.....	-۲
۴۳.....	- فصل سوم: بحث و نتیجه گیری.....	
۴۴.....	- مقدمه.....	-۱-۳

۴۵.....	۲-۳- عامل دارکردن پلی استایرن
۴۵.....	۱-۲-۳- تهیهٔ پلی استایرن عامل دارشده با اتصال دهنده‌های آمینی
۵۲.....	۳-۳- اکسایش پلی استایرن کلرومتیله به پلی استایرن آلدئیدی
۵۲.....	۱-۳-۳- واکنش پلی استایرن آلدئیدی با فورفوریل آمین و ۲-(آمینو متیل)پیریدین
۵۷.....	۴-۳- تهیهٔ کمپلکس $\text{MoO}_2\text{Cl}_2(\text{DMF})_2$
۵۷.....	۵-۳- قرار دادن کمپلکس $\text{MoO}_2\text{Cl}_2(\text{DMF})_2$ بر روی نگه دارنده‌های پلی استایرن
۵۷.....	۱-۵-۳- قرار دادن کمپلکس $\text{MoO}_2\text{Cl}_2(\text{DMF})_2$ بر روی نگه دارنده‌های پلی استایرن با استفاده از اتصال دهنده‌های آمینی
۶۶.....	۲-۵-۳- قراردادن کمپلکس $\text{MoO}_2\text{Cl}_2(\text{DMF})_2$ بر روی پلی استایرن عامل دار شده از طریق اتصال دهنده‌های ایمینی
۷۰.....	۶-۲- بررسی فعالیت کاتالیزوری، کاتالیزورهای $\text{MoO}_2\text{Cl}_2(\text{DMF})_2$ قرارگرفته بر روی نگه دارنده‌های پلی استایرن در اکسایش سولفیدها
۷۰.....	۱-۶-۳- اثر حلال
۷۴.....	۲-۶-۳- اکسیداسیون سولفیدها توسط کاتالیزورهای قرارگرفته بر روی پلی استایرن عامل دار شده
۸۰.....	۳-۶-۳- بازیافت و استفادهٔ مجدد کاتالیزورهای $\text{MoO}_2\text{Cl}_2(\text{DMF})_2$ قرار داده شده بر روی پلی استایرن عامل دار شده
۸۵.....	منابع و مأخذ

شکل ها

..... ۳ شکل ۱-۱. چرخه‌ی کاتالیزوری
..... ۷ شکل ۱-۲. واکنش‌های سنتز گاز
..... ۹ شکل ۱-۳. طبقه‌بندی کاتالیزورها
..... ۱۵ شکل ۱-۴. (a) واحد ساختاری زئولیت، (b) ساختار شبکه‌ای زئولیت A
..... ۱۶ شکل ۱-۵- پلی استایرن کلرومتیله
..... ۱۸ شکل ۱-۶- عامل دار شدن تکیه گاه‌های آلی و معدنی از طریق اتم‌های فسفر و اکسیژن
..... ۱۹ شکل ۱-۷- کمپلکس سالن کپسوله شده در حفره‌های زئولیت
..... ۲۰ شکل ۱-۸- کمپلکس فلزات واسطه‌ی به دام افتاده درون فضای لایه‌ای خاک رس
..... ۲۱ شکل ۱-۹- لیگاند شیف باز-[بیس-(سالیسیل آلدئید) اتیلن دی ایمین]
..... ۲۱ شکل ۱-۱۰- کمپلکس شیف باز روتینیوم
..... ۲۲ شکل ۱-۱۱- روش تهیه‌ی ترکیبات شیف باز
..... ۲۴ شکل ۱-۱۲- اکسایش سولفیدها با استفاده از اکسید کتنده‌ی CTMATEB
..... ۲۴ شکل ۱-۱۳- اکسایش دی فنیل سولفید با استفاده از H_2O_2 و دی اکسید سلنیوم
..... ۲۵ شکل ۱-۱۴- اکسیداسیون سولفید با استفاده از کاتالیزور $Fe(NO_3)_3-FeBr_3$
..... ۲۵ شکل ۱-۱۵- اکسایش سولفیدها با استفاده از فعال سازی سوپر اکسید با تری بورفلورید
..... ۲۶ شکل ۱-۱۶- اکسایش بیشتر به سولفون
..... ۲۷ شکل ۱-۱۷- اکسایش سولفیدها توسط پراکسید هیدروژن
..... ۲۷ شکل ۱-۱۸- اکسایش سولفیدها با به کاربردن فلز مس و H_2O_2 ٪ ۳۰
..... ۳۰ شکل ۱-۱۹- عامل دارکردن پلی استایرن کلرومتیله توسط لیگاند ۲- $(^{\prime}H_2O_2(acac)_2$) بنز ایمیدازول...
..... ۳۰ شکل ۱-۲۰- اکسایش سولفیدها و دی سولفیدها با به کاربردن کمپلکس $MoO_2(acac)_2$ و پراکسید آنکیل

..... ۳۱ شکل ۲۱-۱- ناهمگن سازی کمپلکس فوق بر روی زئولیت.
..... ۳۱ شکل ۲۲-۱- اکسیداسیون سولفیدها توسط پراکسید هیدروژن- اوره و $((Bu_4N)_3(PMo_{12})_{40})FAp$
..... ۳۲ شکل ۲۳-۱- اکسیداسیون سولفیدها با استفاده از H_2O_2 ٪ ۳۰ و کاتالیزور Mo-Silicate-1
..... ۳۲ شکل ۲۴-۱(a) کاتالیزور $[(\eta^5-C_5R_5)Mo(CO_3)Cl]$ و (b) کاتالیزور MCM-41-2
..... ۳۳ شکل ۲۵-۱- اکسیداسیون سولفیدها با استفاده از کاتالیزور $CpMo(CO)_3Cl$ در حضور H_2O_2 و ترشیوبوتیل هیدروپراکسید
..... ۳۳ شکل ۲۶-۱- مکانیسم پیشنهادی برای اکسیداسیون سولفیدها با H_2O_2 با استفاده از کاتالیزور W-LDH
..... ۴۵ شکل ۲-۱- عامل دار کردن پلی استایرن کلرومتبیله با اتیلن دی آمین، ایمیدازول، فورفوریل آمین و ۲-(آمینو متیل)پیریدین
..... ۴۷ شکل ۲-۲. طیف FT-IR پلی استایرن کلرومتبیله
..... ۴۸ شکل ۲-۳. طیف FT-IR پلی استایرن عامل دار شده توسط اتیلن دی آمین
..... ۴۹ شکل ۲-۴. طیف FT-IR پلی استایرن عامل دار شده توسط ایمیدازول
..... ۵۰ شکل ۲-۵. طیف FT-IR پلی استایرن عامل دار شده توسط فورفوریل آمین
..... ۵۱ شکل ۲-۶. طیف FT-IR پلی استایرن عامل دار شده توسط ۲-(آمینو متیل) پیریدین
..... ۵۲ شکل ۲-۷- اکسایش پلی استایرن کلرومتبیله به پلی استایرن آلدئیدی
..... ۵۳ شکل ۲-۸- عامل دار کردن پلی استایرن آلدئیدی توسط فورفوریل آمین و ۲-(آمینو متیل) پیریدین
..... ۵۴ شکل ۲-۹- طیف FT-IR پلی استایرن آلدئیدی
..... ۵۵ شکل ۲-۱۰. طیف FT-IR پلی استایرن عامل دار شده توسط فورفوریل ایمین
..... ۵۶ شکل ۲-۱۱. طیف FT-IR پلی استایرن عامل دار شده توسط ۲-(آمینو متیل) پیریدین

شکل ۱۲-۳. قراردادن کمپلکس $\text{MoO}_2\text{Cl}_2(\text{DMF})_2$ بر روی پلی استایرن عامل دارشده توسط اتیلن دی

آمین.....
۵۸.....

شکل ۱۳-۳. قراردادن کمپلکس $\text{MoO}_2\text{Cl}_2(\text{DMF})_2$ بر روی پلی استایرن عامل دارشده توسط ایمیدازول

۵۹.....

شکل ۱۴-۳. قراردادن کمپلکس $\text{MoO}_2\text{Cl}_2(\text{DMF})_2$ بر روی پلی استایرن عامل دارشده توسط فورفوریل

۶۰.....
آمین.....

شکل ۱۵-۳. قراردادن کمپلکس $\text{MoO}_2\text{Cl}_2(\text{DMF})_2$ بر روی پلی استایرن عامل دارشده توسط ۲-(آمینو

متیل) پیریدین.....
۶۰.....

شکل ۱۶-۳- طیف $\text{MoO}_2\text{Cl}_2(\text{DMF})_2$ FT-IR

شکل ۱۷-۳- طیف $\text{MoO}_2\text{Cl}_2(\text{DMF})_2$ FT-IR قرار داده شده بر روی پلی استایرن از طریق اتصال دهنده

۶۲.....
ی اتیلن دی آمین.....

شکل ۱۸-۳- طیف $\text{MoO}_2\text{Cl}_2(\text{DMF})_2$ FT-IR قرار داده شده بر روی پلی استایرن از طریق اتصال دهنده

۶۳.....
ی ایمیدازول.....

شکل ۱۹-۳- طیف $\text{MoO}_2\text{Cl}_2(\text{DMF})_2$ FT-IR قرار داده شده بر روی پلی استایرن از طریق اتصال دهنده

۶۴.....
ی فورفوریل آمین.....

شکل ۲۰-۳- طیف $\text{MoO}_2\text{Cl}_2(\text{DMF})_2$ FT-IR قرار داده شده بر روی پلی استایرن از طریق اتصال

۶۵.....
دهنده ۲-(آمینو متیل) پیریدین.....

شکل ۲۱-۳. طیف $\text{MoO}_2\text{Cl}_2(\text{DMF})_2$ FT-IR قرارداده شده بر روی پلی استایرن آلدئیدی توسط اتصال

۶۶.....
دهنده ی فورفوریل آمین.....

شکل ۲۲-۳. طیف $\text{MoO}_2\text{Cl}_2(\text{DMF})_2$ FT-IR قرارداده شده بر روی پلی استایرن آلدئیدی توسط اتصال

۶۶.....
دهنده ۲-(آمینو متیل) پیریدین.....

شکل ۳-۲۳- طیف MoO₂Cl₂(DMF)₂ FT-IR قرارداده شده بر روی پلی استایرن از طریق اتصال دهنده

۶۸.....ی فورفوریل ایمین.....

شکل ۳-۲۴- طیف MoO₂Cl₂(DMF)₂ FT-IR قرارداده شده بر روی پلی استایرن از طریق اتصال دهنده

۶۹.....دهنده ی ۲-(ایمینو متیل)پریدین.....

جداول

جدول ۱-۳. نتایج حاصل از آنالیز عنصری (CHN) برای پلی استایرن عامل دارشده با اتصال دهنده های آمینی و ایمینی.....	۴۶
جدول ۲-۳. اکسایش متیل فنیل سولفید توسط کاتالیزور Ma در حضور H_2O_2 ۳۰٪ در حلال های مختلف.....	۷۱
جدول ۳-۳. اکسایش متیل فنیل سولفید توسط کاتالیزور Mb در حضور H_2O_2 ۳۰٪ در حلال های مختلف.....	۷۱
جدول ۴-۳. اکسایش متیل فنیل سولفید توسط کاتالیزور Mc در حضور H_2O_2 ۳۰٪ در حلال های مختلف.....	۷۲
جدول ۵-۳. اکسایش متیل فنیل سولفید توسط کاتالیزور Md در حضور H_2O_2 ۳۰٪ در حلال های مختلف.....	۷۲
جدول ۶-۳. اکسایش متیل فنیل سولفید توسط کاتالیزور Me در حضور H_2O_2 ۳۰٪ در حلال های مختلف.....	۷۳
جدول ۷-۳. اکسایش متیل فنیل سولفید توسط کاتالیزور Mf در حضور H_2O_2 ۳۰٪ در حلال های مختلف.....	۷۳
جدول ۸-۳. اکسایش سولفیدها توسط کاتالیزور Ma در حضور H_2O_2 ۳۰٪ در حلال متانول.....	۷۴
جدول ۹-۳. اکسایش سولفیدها توسط کاتالیزور Mb در حضور H_2O_2 ۳۰٪ در حلال آب.....	۷۵
جدول ۱۰-۳. اکسایش سولفیدها توسط کاتالیزور Mc در حضور H_2O_2 ۳۰٪ در حلال متانول.....	۷۶
جدول ۱۱-۳. اکسایش سولفیدها توسط کاتالیزور Md در حضور H_2O_2 ۳۰٪ در حلال متانول.....	۷۷
جدول ۱۲-۳. اکسایش سولفیدها توسط کاتالیزور Me در حضور H_2O_2 ۳۰٪ در حلال متانول.....	۷۸
جدول ۱۳-۳. اکسایش سولفیدها توسط کاتالیزور Mf در حضور H_2O_2 ۳۰٪ در حلال متانول.....	۷۹
جدول ۱۴-۳. نتایج به دست آمده برای بازیافت کاتالیزورهای Ma و Mb در حضور H_2O_2 ۳۰٪ و حلال های منتخب ..	۸۲
جدول ۱۵-۳. نتایج به دست آمده برای بازیافت کاتالیزورهای Mc و Md و Mf و Me در حضور H_2O_2 ۳۰٪ و حلال های منتخب ..	۸۳
جدول (۱۶-۳) نتایج به دست آمده برای بازیافت کاتالیزورهای Me و Mf در حضور H_2O_2 ۳۰٪ و حلال های منتخب	۸۴

فصل اول

مقدمه

فصل اول: مقدمه

۱-۱- کاتالیزور چیست؟

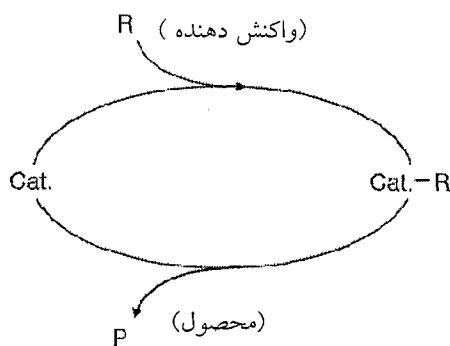
یک کاتالیزور ماده‌ای است که سرعت واکنش شیمیایی را افزایش می‌دهد بدون اینکه خودش در فرایند تغییر کند. در طول واکنش ممکن است گونه‌ای متفاوت ایجاد شود، اما بعد از اینکه چرخه‌ی کاتالیزوری کامل شد، کاتالیزور همان است که در ابتدای واکنش بوده است.

نور یا گرما یا هر نوع از تابش الکترومغناطیس نمی‌تواند کاتالیزور محسوب شود. چون اینها در مفهوم متدائل، ماده نیستند، بنابراین کاتالیزور نیستند. چیزی که یک کاتالیزور انجام می‌دهد تغییر مسیر واکنش از طریق راهی با انرژی پایین‌تر است. باید به خاطر آوریم که سرعت یک واکنش شیمیایی به دو چیز وابسته است: ثابت سرعت که شامل عبارتهای انرژی (آنالپی و آنتروپی) است و عبارتهای غلظت [] .



$$\text{Rate} = k [A] [B]$$

کاتالیزور کلید بسیاری از تغییرات شیمیایی است. بیشتر سنتزهای صنعتی و تقریباً "تمام واکنشهای بیولوژیکی کاتالیز احتیاج دارند. به علاوه کاتالیز مهمترین تکنولوژی در حفاظت محیط زیست است. به عنوان مثال مدل های کاتالیزوری در اگزوژ اتومبیل ها از این دسته هستند[۲]. عبارت کاتالیزور در ابتدای ۱۸۳۶ توسط برزیلیوس^۱ معرفی شد. او فرض کرد که کاتالیزور دارای نیروهای ویژه است که می تواند روی تمایل مواد شیمیایی تأثیر بگذارد. تعریفی که هنوز امروزه معتبر است مربوط به استوالد^۲ (۱۸۹۵) است، کاتالیزور یک واکنش شیمیایی را سرعت می بخشد بدون تأثیر بر موقعیت تعادل. استوالد کاتالیزور را به عنوان پدیده‌ای حاضر در همه جا تصدیق کرد که بر حسب قوانین شیمی فیزیکی توضیح داده می‌شود. در حالی که قبل^۳"فرض شده بود که کاتالیزور بدون تغییر در مسیر واکنش باقی می‌ماند، اکنون شناخته شده که کاتالیزور شامل پیوند شیمیایی با واکنش دهنده ها در طول فرایند کاتالیزوری می‌باشد. بنابراین کاتالیز یک فرایند چرخه‌ای است : واکنش دهنده ها به یک شکل کاتالیزور متصل می‌شوند و محصولات از شکل دیگر کاتالیزور آزاد می‌شوند و دو مرتبه حالت اولیه تولید می‌شود، همچنان که در شکل ۱-۱ نشان داده شده است[۲].



شکل ۱-۱- چرخه‌ی کاتالیزوری

1 -Berzelius
2 - Ostwald

به لحاظ تئوری یک کاتالیزور ایده آل مصرف نمی شود اما این در تجربه اتفاق نمی افتد.

به علت واکنش های رقابتی، کاتالیزور تغییرات شیمیایی را تحمل می کند و واکنش پذیری آن

کمتر می شود. صرف نظر از تسریع واکنش ها، کاتالیزورها خاصیت مهم دیگری نیز دارند، آن-

ها می توانند روی انتخاب پذیری واکنش های شیمیایی تأثیر بگذارند. این به این معناست که

محصولات کاملاً "متفاوت" می توانند از یک ماده‌ی شروع کننده با استفاده از سیستم‌های

کاتالیزوری متفاوت گرفته شوند. کاتالیزورها می توانند گاز، مایع یا جامد باشند. بیشترین

کاتالیزورهای صنعتی مایعات یا جامدات هستند که جامدات تنها از طریق سطحشان واکنش

می کنند. اهمیت کاتالیزور در شیمی صنعتی به وسیله‌ی حقیقتی که ۷۵٪ کل مواد شیمیایی با

کمک کاتالیزور ساخته می شوند نشان داده می شود و در فرایندهای توسعه یافته‌ی جدید، این

رقم بالای ۹۰٪ است. کاتالیزورها با موفقیت در صنعت شیمیایی برای بیشتر از ۱۰۰ سال مورد

استفاده بوده اند مثلاً "ستز اسید سولفوریک، تبدیل آمونیاک به اسید نیتریک و هیدروژناسیون

کاتالیزوری. پیشرفت های بعدی شامل کاتالیزور های فلزی و اکسیدهای چند جزیی، زئولیت-

ها و معرفی کمپلکس فلزات واسطه‌ی همگن در شیمی صنعتی است. این به وسیله‌ی عملکرد

بالای تکنیک های جدید برای جستجوی کاتالیزور و توضیح دادن مکانیسم کاتالیزورهای

همگن و ناهمگن تکمیل شده است [۲].

شاخصاتی کاتالیزور برای یک فرایند صنعتی بیشتر به سه خاصیت زیر وابسته است:

فعالیت، انتخاب پذیری و پایداری.

فعالیت

فعالیت، سنجشی از چگونگی تندی پیشرفت یک یا تعداد بیشتری واکنش در حضور کاتالیزور است. فعالیت می‌تواند بر حسب سرعت تعریف شود. سرعت واکنش به عنوان سرعت تغییر مقداری از ماده n_A از واکنش دهنده‌ی A با زمان نسبت به حجم واکنش یا جرم کاتالیزور محاسبه می‌شود.

فعالیت‌های سیستمیکی از قوانین سرعت مشتق شده است، برای مثال برای یک واکنش ساده‌ی

$$\text{A} \rightarrow \text{D} \quad \text{برگشت ناپذیر}$$

$$k = \text{ثابت سرعت} \quad \frac{dn_A}{dt} = k f(c_A)$$

$f(c_A)$ عبارت غلظت است که می‌تواند یک وابستگی مرتبه اول یا بالاتر روی تعادل‌های

جدبی نشان دهد. وابستگی دمایی ثابت سرعت با معادله‌ی آرنیوس مشخص می‌شود:

$$k = k_0 e^{-(E_a/RT)} \quad E_a = \text{انرژی فعالسازی واکنش}$$

k_0 = فاکتور پیش نمایی

R = ثابت گازها

T = دما

از دو معادله‌ی بالا می‌توان نشان داد که سه امکان برای بیان فعالیت کاتالیزور وجود دارد:

سرعت واکنش، ثابت سرعت و انرژی فعالسازی E_a . [۲]

سنجرشی دیگر از فعالیت کاتالیزور عدد تبدیل^۱ است که از زمینه‌ی فعالیت کاتالیز آنژیمی سرچشممه می‌گیرد.

عدد تبدیل

عدد تبدیل بیشترین استفاده‌ای که می‌توان از یک کاتالیزور برای یک واکنش ویژه و تحت شرایط تعریف شده در نظر گرفت را بیان می‌کند تا حدودی که فعالیت کاتالیزور کاهش یابد [۲].

انتخاب پذیری :

انتخاب پذیری یک واکنش، کسری از مواد شروع کننده است که به محصول مطلوب P تبدیل می‌شود. این به وسیله‌ی نسبت مقدار محصول مطلوب به مقدار واکنش‌داده‌ی یک واکنش‌دهنده‌ی A بیان می‌شود. در مجموع واکنش مطلوب، واکنش‌های موازی و متواالی می‌توانند رخ دهد:

