

بِسْمِ اللَّهِ الرَّحْمَنِ الرَّحِيمِ

کلیه حقوق مادی مترتب بر نتایج مطالعات، ابتکارات و  
نوآوری‌های ناشی از تحقیق موضوع این پایان نامه  
متعلق به دانشگاه رازی است.



دانشگاه رازی

دانشکده شیمی  
گروه شیمی کاربردی

پایان نامه جهت اخذ درجه کارشناسی ارشد رشته‌ی شیمی  
گرایش شیمی کاربردی

**عنوان پایان نامه**

**تهیه و شناسایی نانوکاتالیست‌های La/ZSM-5 برای تبدیل روغن کلزا به بیودیزل**

استادان راهنما:

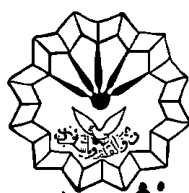
دکتر مصطفی فیضی

دکتر علی اکبر زینتی زاده

نگارش:

پرستو نوری

اسفندماه ۱۳۹۱



دانشگاه رازی

دانشکده شیمی  
گروه شیمی کاربردی

پایان نامه جهت اخذ درجه کارشناسی ارشد رشته‌ی شیمی  
گرایش شیمی کاربردی

نگارش: پرستو نوری

تحت عنوان

**تهیه و شناسایی نانو کاتالیست‌های La/ZSM-5 برای تبدیل روغن کلزا به بیودیزل**

در تاریخ ۱۳۹۱/۱۲/۲۲ توسط هیات داوران زیر بررسی و با درجه عالی به تصویب نهایی رسید.

امضاء	استادیار	با مرتبه علمی	دکتر مصطفی فیضی	استاد راهنما
امضاء	استادیار	با مرتبه علمی	دکتر علی اکبر زینتی زاده	استاد راهنما
امضاء	استادیار	با مرتبه علمی	دکتر حمیدرضا رفیعی	استاد داور داخل گروه
امضاء	دانشیار	با مرتبه علمی	دکتر محسن ایران دوست	استاد داور خارج گروه

لازم می‌دارم در ابتدا خداوند مهربان را سپاسگزار باشم که نعمت سلامتی و خرد را به بندگان خود عطا کرد تا آنان مسیر پرپیچ و خم زندگی را با تلاش خود بیمایند. اکنون که در سایه لطف الهی پروژه خود را به اتمام می‌رسانم، بر خویش لازم میدانم که مراتب سپاس و تشکر خود را نشر عزیزان و سرورانی نمایم که انجام این پروژه، مرمون راهنمایی‌ها و مساعدتهای ایشان می‌باشد.

لازم است از اساتید ارجمندم آقایان دکتر مصطفی فیضی و دکتر علی اکبر زینتی زاده که با کمک های علمی و معنوی خود، راه را برای انجام این کار تحقیقاتی هموار نمودند، تشکر نمایم. همچنین صمیمانه‌ترین تقدیر و سپاس‌ها را نشر فرزند دو ساله ام، همسر و مادر مهربانم می‌نمایم که در این مسیر زحمات بسیار زیادی برای اینجانب متحمل شدند.

تقدیم بہ

پسر عزیزم گسری

## چکیده

در این تحقیق کاتالیست  $\text{La}_2\text{O}_3$  بر روی ساپورت ZSM-5 با روش تلقیح تهیه شده و در واکنش روغن کانولا با متانول به منظور تولید بیودیزل مورد بررسی قرار گرفت. در این پروژه پارامترهای موثر بر ساختار و فعالیت کاتالیست نظیر نسبت وزنی کاتالیست به ساپورت، نسبت وزنی فلز تقویت کننده به فلز فعال، دمای کلسیناسیون و زمان کلسیناسیون برای تهیه نانو کاتالیست مورد بررسی قرار گرفتند. ویژگی‌های نانو کاتالیست تهیه شده (سطح ویژه و شعاع متوسط حفرات) با روش‌های دستگاهی نظیر XRD, FT-IR و SEM و BET مورد بررسی قرار گرفت. که پس از بررسی نتایج نسبت ۷٪ وزنی از فلز فعال، ۱٪ وزنی از تقویت کننده نسبت به فلز فعال، دمای کلسیناسیون ۶۵۰ سلسیوس و زمان کلسیناسیون ۶ ساعت، بیشترین اثر را بر فعالیت کاتالیست و بازده بیودیزل داشتند. در ادامه متغیرهای واکنشی نیز (نظیر دما و زمان واکنش، نسبت مولی متانول به روغن و نسبت کاتالیست به روغن) مورد ارزیابی قرار گرفتند. واکنش ترانس استریفیکاسیون در شرایط متفاوت از این متغیرها انجام گردید و بعد از اتمام واکنش و خالص سازی بیودیزل تولید شده، ویسکوزیته و ضریب شکست هر یک از این نمونه‌ها به وسیله دستگاه‌های ویسکومتر و شکست سنج تعیین شد و با یکدیگر مقایسه شدند. در نهایت نمونه بهینه (نمونه ای که ویسکوزیته و ضریب شکست آن نسبت به سایر نمونه‌ها کمتر باشد) بدست آمده به وسیله دستگاه GC-MS آنالیز گردید که راندمان تولید بیودیزل در شرایط بهینه در دمای ۶۰ درجه سانتیگراد، نسبت مولی الکل به روغن ۱:۱۲، نسبت کاتالیست به روغن ۴٪ و پس از ۳ ساعت واکنش به ۸۶٪ رسید.

**واژه‌های کلیدی:** بیودیزل، بهینه سازی، ترانس استریفیکاسیون، ضریب شکست، نانو کاتالیست، ویسکوزیته

## فهرست مطالب

صفحه	عنوان
	فصل اول: مقدمه
۱-۱-۱	تاریخچه بیودیزل.....
۲	۲-۱-۱ تعریف بیودیزل و روش‌های سنتز بیودیزل.....
۲-۱-۲-۱	روش اختلاط مستقیم.....
۴	۲-۲-۱ روش میکرومولسیون.....
۵	۳-۲-۱ روش تبادل استری.....
۵	۳-۱-۱ روغن‌های گیاهی.....
۹	۴-۱-۱ مزایا و معایب بیودیزل.....
۱۲	۵-۱-۱ فرآیندهای شیمیایی واکنش تبادل استری.....
۱۶	۱-۵-۱-۱ اجزای کاتالیست.....
۱۷	۱-۵-۱-۱-۱ کاتالیست همگن.....
۱۸	۲-۱-۵-۱-۱ کاتالیست ناهمگن.....
۱۸	۳-۱-۵-۱-۱ آنزیم‌ها.....
۱۹	۶-۱-۱ فرایند تبادل استری با کاتالیزور همگن بازی.....
۱۹	۷-۱-۱ فرایند تبادل استری با کاتالیست همگن اسیدی.....
۲۱	۸-۱-۱ متغیرهای موثر در واکنش تبادل استری.....
۲۳	۱-۸-۱-۱ اثر اسید چرب آزاد.....
۲۳	۲-۸-۱-۱ اثر آب.....
۲۴	۳-۸-۱-۱ اثر نسبت مولار الکل به روغن.....
۲۵	۴-۸-۱-۱ اثر دما و زمان بر واکنش.....
۲۶	۵-۸-۱-۱ اثر همزن.....



- ۲۷-۸-۶- اثر استفاده از حلال کمکی بر واکنش.....
- ۲۷-۸-۷- نوع روغن.....
- ۲۹-۸-۸- مقدار کاتالیست.....
- ۳۰-۸-۹- نوع کاتالیست.....
- ۳۰-۹-۱- اهداف پایان نامه.....

## فصل دوم: روش های تبادل استری کاتالیستی و غیر کاتالیستی

- ۳۲-۲-۱- مقدمه.....
- ۳۲-۲-۲- تعریف کاتالیست.....
- ۳۳-۲-۱- مشخصات اصلی کاتالیست ها.....
- ۳۴-۲-۲- مسمومیت کاتالیست ها.....
- ۳۴-۲-۳- ساخت کاتالیست های ناهمگن.....
- ۳۵-۲-۳-۱- روش تلقیح.....
- ۳۷-۲-۳-۲- روش همرسوبی.....
- ۳۸-۲-۳-۳- روش سل-ژل.....
- ۳۹-۲-۴- روش های ترانس استریفیکاسیون کاتالیستی.....
- ۳۹-۲-۴-۱- ترانس استریفیکاسیون با کاتالیست اسیدی.....
- ۴۰-۲-۴-۲- ترانس استریفیکاسیون با کاتالیست بازی.....
- ۴۱-۲-۴-۳- ترانس استریفیکاسیون با کاتالیست آنزیمی.....
- ۴۳-۲-۴-۴- ترانس استریفیکاسیون با کاتالیست اسیدی و بازی ناهمگن.....
- ۴۵-۲-۳- ترانس استریفیکاسیون غیر کاتالیستی.....
- ۴۵-۲-۳-۱- فرآیند کمک حلال BIOX.....
- ۴۶-۲-۳-۲- ترانس استریفیکاسیون با الکل فوق بحرانی.....
- ۴۷-۲-۴- ترانس استریفیکاسیون به کمک ماکروویو.....

۴۸-۵- ترانس استریفیکاسیون با اولتراسونیک.....

## فصل سوم: روش های آزمایشگاهی

۵۳-۱-۳- مقدمه.....

۵۴-۲-۳- مواد و تجهیزات مورد نیاز برای انجام آزمایش.....

۵۶-۳-۳- محاسبات تهیه کاتالیست.....

۵۷-۴-۳- تهیه نانوکاتالیست لانتانیوم روی ساپورت زئولیت.....

۵۷-۱-۴-۳- بارگذاری لانتانیوم روی ساپورت زئولیت.....

۵۷-۲-۴-۳- فرآیند خشک کردن.....

۵۸-۳-۴-۳- فرآیند کلسیناسیون.....

۵۸-۵-۳- تلقیح فلز پتاسیم روی نانوکاتالیست  $La_2O_3/ZSM-5$ .....

۶۰-۶-۳- شناسایی و تعیین خواص کاتالیست.....

۶۱-۱-۶-۳- پراش اشعه ایکس (XRD).....

۶۲-۲-۶-۳- میکروسکوپ الکترونی (SEM).....

۶۲-۳-۶-۳- طیف سنجی مادون قرمز FT-IR.....

۶۲-۴-۶-۳- روش BET.....

۶۳-۷-۳- نتایج حاصل از آنالیز XRD.....

۶۴-۸-۳- نتایج حاصل از طیف FT-IR.....

۶۵-۹-۳- بررسی تاثیر دمای کلسیناسیون بر سطح کاتالیست.....

۶۷-۱۰-۳- نتایج حاصل از آنالیز SEM.....

۶۷-۱۱-۳- شرح آزمایش.....

۶۷-۱-۱۱-۳- اندیس صابونی.....

۶۸-۲-۱۱-۳- اندیس اسیدی.....

۷۱-۳-۱۱-۳- آزمایشات مقدماتی برای تولید بیودیزل.....

۷۳-۱۲-۳- آنالیز نمونه ها.....

۷۳.....	GC- MS-۱-۱۲-۳
۷۴.....	تهیه نمونه استاندارد ۲-۱۲-۳
۷۸.....	۱۳- ۳- بهینه سازی آزمایشات
۷۹.....	۱-۱۳- ۳- آزمایش اول(میزان بارگذاری فلز لاتان بر روی ساپورت زئولیت)
۸۱.....	۲-۱۳-۳- آزمایش دوم (درصد وزنی فلز تقویت کننده)
۸۲.....	۳-۱۳-۳- آزمایش سوم (دمای کلسیناسیون)
۸۴.....	۴-۱۳-۳- آزمایش چهارم(زمان کلسیناسیون)
۸۵.....	۵-۱۳-۳- آزمایش پنجم(زمان واکنش)
۸۷.....	۶-۱۳-۳- آزمایش ششم (دما واکنش)
۸۸.....	۷-۱۳- ۳- آزمایش هفتم( نسبت متانول به روغن)
۸۹.....	۸-۱۳-۳- آزمایش هشتم (نسبت کاتالیست به روغن)

#### فصل چهارم: جمع بندی و نتیجه گیری

۹۳.....	۱-۴- جمع بندی و نتیجه گیری
۹۳.....	۲-۴- پیشنهادات
۹۷.....	پیوست
۱۲۱.....	فهرست منابع

## فهرست اشکال

صفحه	عنوان
۴.....	شکل ۱-۱) (چرخه تولید و مصرف بیودیزل).....
۷.....	شکل ۲-۱) (معادله کلی واکنش تبادل استری).....
۸.....	شکل ۳-۱) (نمایش شماتیک تولید بیودیزل در حضور کاتالیست قلیایی).....
۲۴.....	شکل ۴-۱) (اثر میزان اسید آزاد چرب در خوراک بر بازده متیل استر).....
۲۵.....	شکل ۵-۱) (اثر آب بر بازده متیل استر در حضور کاتالیست بازی، اسیدی و متانول فوق بحرانی).....
۳۰.....	شکل ۱-۲) (مکانیسم واکنش ترانس استریفیکاسیون با کاتالیست اسیدی).....
۳۱.....	شکل ۲-۲) (مکانیسم ترانس استریفیکاسیون با کاتالیست بازی).....
۵۱.....	شکل ۳-۲) (عکسبرداری از جریان صوتی در مایع، تولید شده توسط فراصوت تحقیقاتی).....
۶۱.....	شکل ۱-۳) (نمونه ای از دستگاه XRD).....
۶۳.....	شکل ۲-۳) (الگوی XRD نانوکاتالیست بهینه $\text{La}_2\text{O}_3/\text{ZSM-5}$ ).....
۶۴.....	شکل ۳-۳) (طیف FT-IR نانوکاتالیست $\text{La}_2\text{O}_3/\text{ZSM-5}$ ).....
۶۵.....	شکل ۴-۳) (نمودار تغییرات سطح ویژه و زمان کلسیناسیون).....
۶۶.....	شکل ۵-۳) (نمودار تغییرات حجم حفره و زمان کلسیناسیون).....
۶۶.....	شکل ۶-۳) (نمودار تغییرات قطر حفره و زمان کلسیناسیون).....
۶۷.....	شکل ۷-۳) (تصویر SEM نانوکاتالیست $\text{La}_2\text{O}_3/\text{ZSM-5}$ ، (a) پیش ساز (b) کاتالیست کلسینه شده).....
۷۲.....	شکل ۸-۳) (تصویری از سیستم مورد استفاده).....
۷۵.....	شکل ۹-۳) (کروماتوگرام نمونه بیودیزل تولید شده در حضور کاتالیست $\text{NaOH} / \text{TiO}_2\text{-SiO}_2$ ).....
۷۸.....	شکل ۱۰-۳) (منحنی استاندارد (درصد تبدیل در مقابل ضریب شکست)).....
۷۸.....	شکل ۱۱-۳) (منحنی استاندارد (درصد تبدیل در مقابل ویسکوزیته)).....

- شکل ۳-۱۲) راندمان متیل استر در ۷ نمونه سنتز شده در آزمایش اول) ..... ۸۰
- شکل ۳-۱۳) راندمان متیل استر در ۷ نمونه سنتز شده در آزمایش دوم) ..... ۸۲
- شکل ۳-۱۴) راندمان متیل استر در ۵ نمونه سنتز شده در آزمایش سوم) ..... ۸۳
- شکل ۳-۱۵) راندمان متیل استر در ۵ نمونه سنتز شده در آزمایش چهارم) ..... ۸۵
- شکل ۳-۱۶) راندمان متیل استر در ۵ نمونه سنتز شده در آزمایش پنجم) ..... ۸۶
- شکل ۳-۱۷) راندمان متیل استر در ۵ نمونه سنتز شده در آزمایش ششم) ..... ۸۸
- شکل ۳-۱۸) راندمان متیل استر در ۵ نمونه سنتز شده در آزمایش هفتم) ..... ۸۹
- شکل ۳-۱۹) راندمان متیل استر در ۵ نمونه سنتز شده در آزمایش هشتم) ..... ۹۰
- شکل ۳-۲۰) کروماتوگرام نمونه بهینه) ..... ۹۱

## فهرست جداول

عنوان	صفحه
جدول ۱-۱) (راندمان و خواص فیزیکی - شیمیایی بیودیزل تولیدی از انواع روغن ها)	۷
جدول ۱-۲) (ساختار شیمیایی اسیدهای چرب معمول)	۹
جدول ۱-۳) (رابطه نسبت های مختلف روغن کلزا به سوخت دیزل و مصرف سوخت ویژه)	۱۰
جدول ۱-۴) (روغن های مورد استفاده برای تولید بیودیزل و خواص فیزیکی و شیمیایی آنها)	۱۲
جدول ۱-۵) (شرایط معمول واکنش برای تولید بیودیزل با استفاده از کاتالیست بازی همگن)	۲۰
جدول ۱-۶) (شرایط معمول واکنش برای تولید بیودیزل با استفاده از کاتالیست اسیدی همگن)	۲۲
جدول ۱-۷) (مزایا و معایب انواع کاتالیست ها در تولید بیودیزل)	۲۳
جدول ۱-۸) (ویسکوزیته، دانسیته نقطه اشتعال و عدد ستان برای ۸ نوع متیل استر)	۲۸
جدول ۱-۹) (ویسکوزیته، دانسیته، نقطه اشتعال و عدد ستان برای ۱۰ نوع متیل استر)	۲۸
جدول ۲-۱) (مقایسه کاتالیست بازی هموزن و کاتالیست آنزیمی لیپاز برای تولید بیودیزل)	۴۳
جدول ۲-۲) (ترانس استریفیکاسیون با کاتالیست های ناهمگن متفاوت)	۴۴
جدول ۲-۳) (ترانس استریفیکاسیون به میکروویو)	۴۸
جدول ۲-۴) (ترانس استریفیکاسیون به کمک اولتراسونیک)	۵۰
جدول ۳-۱) (مواد مورد استفاده)	۵۴
جدول ۳-۲) (وسایل و دستگاه های مورد استفاده)	۵۵
جدول ۳-۳) (خواص فیزیکی روغن کلزا و درصد اسیدهای چرب تشکیل دهنده تری گلیسرید آن)	۵۵
جدول ۳-۴) (مقدار ساپورت، لانتانیوم و محلول لانتانیوم)	۵۷
جدول ۳-۵) (مقدار نانوکاتالیست، درصد وزنی فلز تقویت کننده و مقدار فلز تقویت کننده)	۶۰
جدول ۳-۶) (نتایج حاصل از آنالیز سطح کاتالیست های کلسینه شده در دماهای مختلف)	۶۵
جدول ۳-۷) (نتایج اندازه گیری اندیس صابونی)	۷۰

- جدول ۳-۸ (توزین)..... ۷۱
- جدول ۳-۹ (نتایج اندیس اسیدیته روغن خوراکی کلزا) ..... ۷۱
- جدول ۳-۱۰ (درصد بیودیزل در ۶ نمونه متفاوت) ..... ۷۶
- جدول ۳-۱۱ (نتایج حاصل از اندازه گیری ویسکوزیته و ضریب شکست ۶ نمونه متفاوت) ..... ۷۷
- جدول ۳-۱۲ (ویسکوزیته و ضریب شکست ۷ نمونه سنتز شده در آزمایش اول) ..... ۷۹
- جدول ۳-۱۳ (راندمان ۷ نمونه سنتز شده در آزمایش اول) ..... ۸۰
- جدول ۳-۱۴ (ویسکوزیته، ضریب شکست و راندمان ۷ نمونه سنتز شده در آزمایش دوم) ..... ۸۱
- جدول ۳-۱۵ (ویسکوزیته، ضریب شکست و راندمان ۵ نمونه سنتز شده در آزمایش سوم)..... ۸۳
- جدول ۳-۱۶ (ویسکوزیته، ضریب شکست و راندمان ۵ نمونه سنتز شده در آزمایش چهارم) ..... ۸۴
- جدول ۳-۱۷ (ویسکوزیته، ضریب شکست و راندمان ۵ نمونه سنتز شده در آزمایش پنجم)..... ۸۶
- جدول ۳-۱۸ (ویسکوزیته، ضریب شکست و راندمان ۵ نمونه سنتز شده در آزمایش ششم) ..... ۸۷
- جدول ۳-۱۹ (ویسکوزیته، ضریب شکست و راندمان ۵ نمونه سنتز شده در آزمایش هفتم)..... ۸۹
- جدول ۳-۲۰ (ویسکوزیته، ضریب شکست و راندمان ۵ نمونه سنتز شده در آزمایش هشتم) ..... ۹۰

# فصل اول

مقدمه



## مقدمه

در این فصل در ابتدا، به تاریخچه بیودیزل، تعریف مختصری از بیودیزل و واکنش تبادل استری، روغن-های گیاهی، مزایا و معایب بیودیزل پرداخته شده و در ادامه به بررسی فرایندهای شیمیایی واکنش تبادل استری، روغن‌های مورد استفاده، واکنش تبادل استری با کاتالیست همگن بازی و اسیدی، متغیرهای موثر در واکنش تبادل استری و در نهایت به بیان اهداف این پروژه پرداخته شده است.

### ۱-۱- تاریخچه بیودیزل

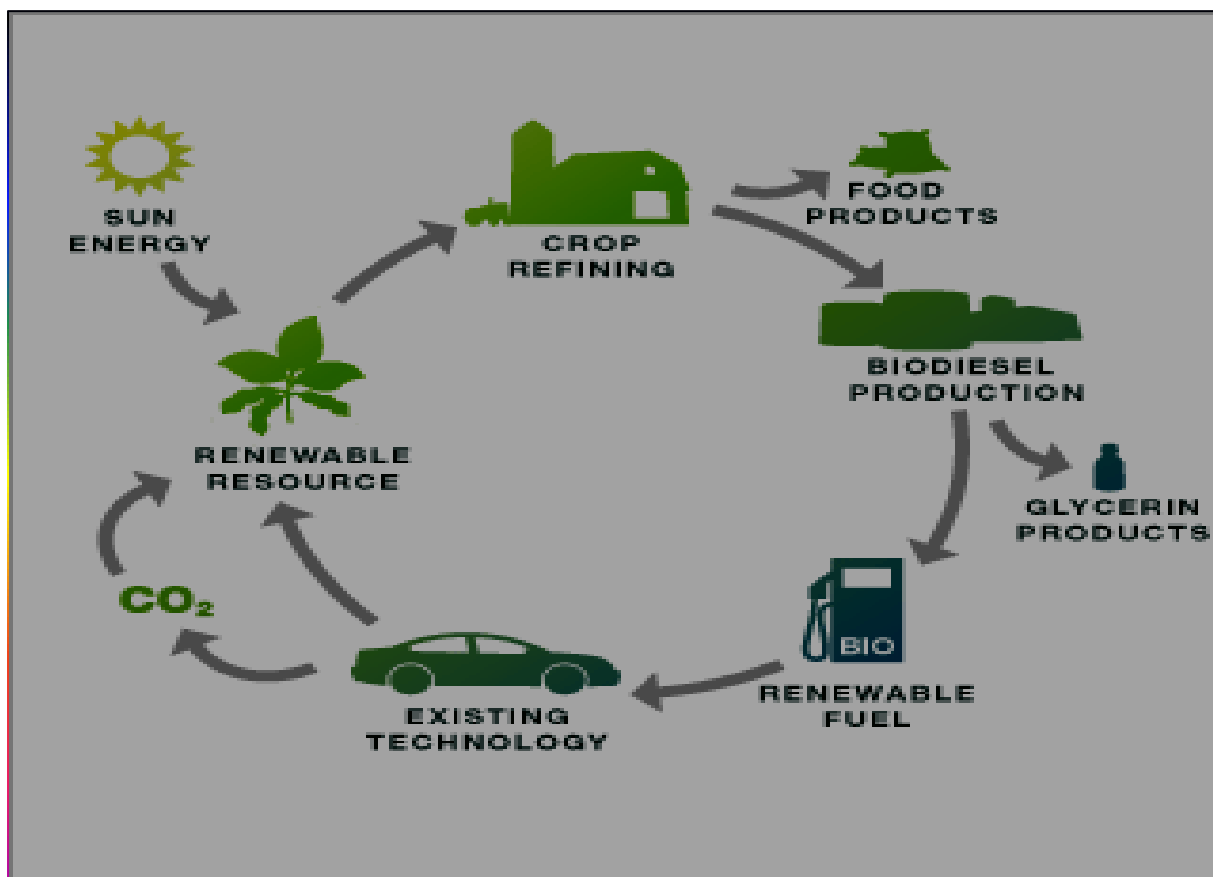
سوخت بیودیزل از سالهای ۱۹۰۰ توسط رادولف دیزل مخترع موتور دیزل مطرح گردید اما به دلیل حضور فراوان و ارزان منابع فسیلی تا به امروز مسکوت ماند. در سال‌های ۱۹۳۰ و ۱۹۴۰، روغن‌های گیاهی به عنوان سوخت هر چند گاهی تنها در موقعیت‌های اضطراری استفاده می‌شدند. با افزایش قیمت نفت و کم شدن منابع فسیلی و همچنین ملاحظات زیست محیطی، توجه زیادی روی استفاده از روغن‌های گیاهی و چربی‌های حیوانی برای تولید سوخت‌های بیودیزل شده است. با درک خطرات آلودگی محیط زیست و کاهش منابع فسیلی اهمیت استفاده از سوخت‌های زیستی بیشتر شد. استفاده مستقیم از روغن‌های گیاهی در موتور دیزل به علت ویسکوزیته زیاد و فراریت کم موجب مشکلاتی از قبیل رسوب گرفتگی سیستم تزریق، شکستن رینگ‌های پیستون و ... می‌گردد. برای مقابله با این مشکل عموماً از پیرولیز استفاده می‌شد که باعث کاهش ارزش حرارتی و گاهی تولید بنزین به جای دیزل می‌شد. سرانجام اصلاح ساختار شیمیایی روغن‌های گیاهی توسط واکنش ترانس استریفیکاسیون موجب گردید تا محصولی دارای خواصی بسیار نزدیک و بعضاً بهتر از دیزل تولید شود [۱].

### ۱-۲- تعریف بیودیزل و روش‌های سنتز بیودیزل

نیاز روز افزون جهان به منابع جدید انرژی به ویژه در بخش حمل و نقل، امروزه یکی از مشکلات اساسی کشورهای توسعه یافته و در حال توسعه است. به عبارتی این مشکل همانند دهه‌های گذشته، تنها به

کشورهای وارد کننده نفت اختصاص ندارد و حتی تولید کنندگان بزرگ نفت از جمله کشور ما با مشکلات متعددی در زمینه تهیه سوخت رو به رو است. کمبود و یا به عبارتی کاهش ظرفیت پالایشی در جهان، یکی از عوامل بروز این مشکلات است، اما موضوع به همین جا ختم نمی شود، زیرا آلودگی ناشی از سوخت های فسیلی و پایان پذیر بودن آنها نیز از دیگر عواملی است که بشر را به تلاش برای دستیابی به سوخت های جانشین برای این منابع واداشته است. بیشتر تمایلاتی که امروزه در دنیا برای تولید بیودیزل وجود دارد ناشی از ظرفیت بالای تولید سویا یا تولیدات مازاد دانه روغنی و کاهش قیمت ها است متیل سویا یا سوی دیزل که از واکنش متانول با روغن سویا حاصل می شود اصلی ترین شکل بیودیزل در آمریکاست. براساس تحقیقات بعمل آمده آلمان، آمریکا و مالزی از جمله کشورهای هستند که روی این سوخت کار کرده اند این سوخت در آمریکا به عنوان یک سوخت جانشین برای موتورهای دیزل به شدت مطرح است و سالانه سیصد میلیون گالن بیودیزل در این کشور تولید و مصرف می گردد. اما با افزایش درخواست بر ای این سوخت و ایجاد واحدهای صنعتی تولید کننده قرار است میزان تولید این سوخت در آمریکا به ششصد میلیون گالن در سال برسد. در کشور آلمان نیز این سوخت در بسیاری از اتوبوس ها استفاده می گردد. باید توجه داشته باشیم که گازوئیلی که در آمریکا مصرف می گردد بسیار مرغوبتر از گازوئیلی است که در کشور ما استفاده می شود. مقدار گوگرد در سوخت دیزلی حاصل از نفت خام در این کشور کمتر از ۵۰۰ ppm است و قرار بوده است تا پایان سال ۲۰۰۶ این مقدار به ppm ۱۵ برسد.

به تازگی نگرانی ها در باره کاهش منابع سوخت های فسیلی و افزایش قیمت نفت و همچنین مضر بودن استفاده از سوخت های نفتی باعث تقویت قابل ملاحظه ای در تحقیقات و توسعه سوخت های ناشی از منابع تجدیدپذیر مانند بیودیزل و اتانول، شده است. شکل ۱-۱ چرخه تولید و مصرف بیودیزل را نشان می دهد.



شکل ۱-۱- چرخه تولید و مصرف بیودیزل

طبق تعریف انجمن استاندارد و تست مواد، بیودیزل به مونوالکیل استرهای اسید چرب با زنجیره‌های بلند گفته می‌شود.

#### ❖ روش‌های سنتز بیودیزل

- روش اختلاط مستقیم
- روش میکروامولسیون
- روش تبادل استری

#### ۱-۲-۱- روش اختلاط مستقیم

با وجودی که برخی از موتورهای دیزلی می‌توانند با روغن‌های گیاهی خالص کار کنند ولی برای موتورهای احتراق مستقیم از قبیل کامیون‌ها استفاده مستقیم از روغن‌های گیاهی در موتور دیزلی مشکل و مسأله دار است.

فواید استفاده از روغن‌های گیاهی به عنوان سوخت دیزل عبارتند از مایع طبیعی قابل حمل، محتوا انرژی (

حدود ۸۰٪ سوخت دیزل)، دسترسی آسان، تجدیدپذیری. و معایب موجود عبارتند از: ویسکوزیته بالا، فراریت پایین، واکنش پذیری با زنجیره های غیر اشباع هیدروکربنی [۲].

استفاده از روغن های گیاهی خالص به عنوان سوخت در موتور دیزل باعث مشکلاتی به خاطر چگالی و گرانروی بالای روغن های گیاهی در مقایسه با گازوئیل می شوند. روش های متفاوتی برای حل این مشکلات وجود دارد. یکی از این روش ها مخلوط کردن روغن ها با گازوئیل به عنوان سوخت جایگزین در موتور دیزل می باشد [۳].

#### ۱-۲-۲- روش میکروامولسیون

میکروامولسیون ها ذرات معلق تعادلی کلوئیدی نوری ریز ساختارهای سیال ایزوتروپی هستند که معمولاً ابعاد آنها در محدوده ۱-۱۵۰ nm است. اینها از دو محلول غیر قابل امتزاج و یک یا بیشتر آمفوفیل های غیر آنیونی یا یونی تشکیل یافته اند. میکروامولسیون ها به منظور حل مشکلات ویسکوزیته بالای روغن های گیاهی خالص، با کاهش دادن ویسکوزیته روغن ها با حلال هایی از قبیل الکل های ساده طراحی شده اند. عملکرد یونی و غیر یونی میکروامولسیون ها نزدیک به سوخت دیزلی است. و در یک مدت آزمایش کوتاه آنها مشخصات پاششی خوبی را با تبخیر انفجاری که خصوصیات احتراق را بهبود بخشیده از خود نشان داده اند و در مدت زمان طولانی از آزمایش، هیچ زوال قابل توجهی در عملکرد مشاهده نشده است [۴].

#### ۱-۲-۳- روش تبادل استری

بیودیزل از ترانس استریفیکاسیون تری گلسیریدها با یک الکل که عمدتاً متانول است در حضور کاتالیست مناسب تهیه می شود. بر اساس شکل ۱-۲ از نظر استوکیومتری، واکنش به نسبت مولی الکل به روغن ۳ به ۱ نیاز دارد ولی از آنجایی که واکنش برگشت پذیر است مقدار الکل بیشتری اضافه می شود تا تعادل را به سمت محصول سوق دهد [۵].

ترانس استری شدن یکی از واکنش های برگشت پذیر است که مخصوصاً با اختلاط واکنشگرها پیشرفت می کند. با وجود اینکه واکنش بدون حضور کاتالیست نیز پیش می رود اما حضور اسید یا باز قوی به عنوان کاتالیست میزان تبدیل را شدت می بخشد [۶]. مقدار آب و اسیدهای چرب آزاد روغن در فرآیندهای کاتالیستی مهم بوده و باعث کاهش راندمان تولید بیو دیزل می شود. حضور آب در محیط واکنش روی فعالیت کاتالیست اثر منفی گذاشته و باعث افت بازده تولید بیو دیزل می شود. همچنین هنگامی که در حضور