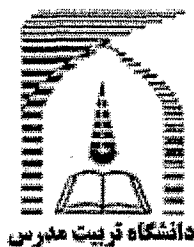




~

۴۷۲۸۱

۳



دانشکده کشاورزی

گروه مکانیک ماشینهای کشاورزی

# پایان نامه کارشناسی ارشد

موضوع:

اصلاح مخزن آبشویی دستگاه فرآوری بیودیزل

مهدی فیض اله نژاد

استاد راهنما:

دکتر برات قبادیان

استاد مشاور:

دکتر تیمور توکلی هاشجین

تحت حمایت مالی شرکت بهینه سازی سوخت کشور

زمستان ۱۳۸۶



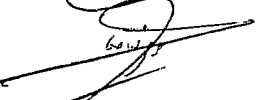
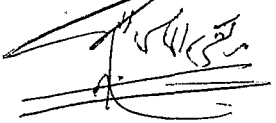
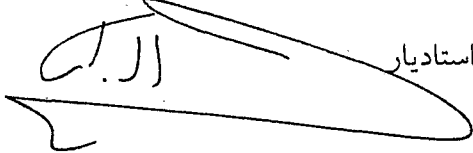
۱۳۸۱

کتابخانه مرکزی دانشگاه قم

۱۳۸۶/۱۰/۲۷

تائید اعضای هیات داوران حاضر در جلسه دفاع از پایان نامه کارشناسی ارشد

اعضای هیات داوران نسخه پایان نامه آقای مهدی فیض اله نژاد تحت عنوان "اصلاح مخزن آبشویی دستگاه فرآوری بیودیزل" را از نظر فرم و محتوی بررسی نموده و پذیرش آن را برای تکمیل درجه کارشناسی ارشد پیشنهاد می کنند.

اعضای هیات داوران	نام و نام خانوادگی	رتبه علمی	امضاء
۱- استاد راهنما	دکتر برات قبادیان	دانشیار	
۲- استاد مشاور اول	دکتر تیمور توکلی هاشجین	استاد	
۴- نماینده تحصیلات تکمیلی	دکتر محمدهادی خوش تقاضا	دانشیار	
۵- اساتید ناظر:	۱- دکتر مرتضی الماسی	استاد	
	۲- دکتر فتح اله امی	استادیار	



بسمه تعالی

## آیین نامه چاپ پایان نامه (رساله) های دانشجویان دانشگاه تربیت مدرس

نظر به اینکه چاپ و انتشار پایان نامه (رساله) های تحصیلی دانشجویان دانشگاه تربیت مدرس، مبین بخشی از فعالیتهای علمی-پژوهشی دانشگاه است بنابراین به منظور آگاهی و رعایت حقوق دانشگاه، دانش آموختگان این دانشگاه نسبت به رعایت موارد ذیل متعهد می شوند:

ماده ۱ در صورت اقدام به چاپ پایان نامه (رساله) ی خود، مراتب را قبلاً به طور کتبی به دفتر نشر آثار علمی دانشگاه اطلاع دهد.

ماده ۲ در صفحه سوم کتاب (پس از برگ شناسنامه)، عبارت ذیل را چاپ کند:  
" کتاب حاضر، حاصل پایان نامه کارشناسی ارشد نگارنده در رشته مکانیک ماشینهای کشاورزی است که در سال ۱۳۸۶ در دانشکده کشاورزی دانشگاه تربیت مدرس به راهنمایی جناب آقای دکتر برات قبادیان مشاوره جناب آقای دکتر تیمور توکلی هبشچین از آن دفاع شده است"

ماده ۳ به منظور جبران بخشی از هزینه های انتشارات دانشگاه، تعداد یک درصد شمارگان کتاب (در هر نوبت چاپ) را به دفتر نشر آثار علمی دانشگاه اهدا کند. دانشگاه می تواند مازاد نیاز خود را به نفع مرکز نشر در معرض فروش قرار دهد.

ماده ۴ در صورت عدم رعایت ماده ۳، ۵۰٪ بهای شمارگان چاپ شده را به عنوان خسارت به دانشگاه تربیت مدرس، تأدیه کند.

ماده ۵ دانشجو تعهد و قبول می کند در صورت خودداری از پرداخت بهای خسارت، دانشگاه می تواند خسارت مذکور را از طریق مراجع قضایی مطالبه و وصول کند، به علاوه به دانشگاه حق می دهد به منظور استیفای حقوق خود، از طریق دادگاه، معادل وجه مذکور در ماده ۴ را از محل توقیف کتابهای عرضه شده نگارنده برای فروش، تأمین نماید.

ماده ۶ اینجانب مهدی فیض اله نژاد دانشجوی رشته مکانیک ماشینهای کشاورزی مقطع کارشناسی ارشد تعهد فوق و ضمانت اجرایی آن را قبول کرده، به آن ملتزم می شوم.

مهدی فیض اله نژاد

۱۳۸۶/۱۲/۲۵

## دستورالعمل حق مالکیت مادی و معنوی در مورد نتایج پژوهش های علمی دانشگاه تربیت مدرس

مقدمه : با عنایت به سیاست های پژوهشی دانشگاه در راستای تحقق عدالت و کرامت انسان ها که لازمه شکوفایی علمی و فنی است و رعایت حقوق مادی و معنوی دانشگاه و پژوهشگران، لازم است اعضای هیات علمی، دانشجویان، دانش آموختگان و دیگر همکاران طرح در مورد نتایج پژوهش های علمی که تحت عناوین پایان نامه، رساله و طرح های تحقیقاتی با هماهنگی دانشگاه انجام شده است، موارد ذیل را رعایت نمایند:

ماده ۱- حقوق مادی و معنوی پایان نامه ها، رساله های مصوب دانشگاه متعلق به دانشگاه است و هرگونه بهره برداری از آن باید با ذکر نام دانشگاه و رعایت آیین نامه ها و دستورالعمل های مصوب دانشگاه باشد.

ماده ۲- انتشار مقاله یا مقالات مستخرج از پایان نامه/رساله به صورت چاپ در نشریات علمی و یا ارائه در مجامع علمی می باید به نام دانشگاه بوده و استاد راهنما نویسنده مسئول مقاله باشند.

تبصره : در مقالاتی که پس از دانش آموختگی به صورت ترکیبی از اطلاعات جدید و نتایج حاصل از پایان نامه و رساله منتشر می شود نیز باید نام دانشگاه درج شود.

ماده ۳- انتشار کتاب حاصل از نتایج پایان نامه، رساله و تمامی طرح های تحقیقاتی دانشگاه باید با مجوز کتبی صادره از طریق حوزه پژوهشی دانشگاه و براساس آیین نامه های مصوب انجام شود.

ماده ۴- ثبت اختراع و تدوین دانش فنی و یا ارائه در جشنواره های ملی، منطقه ای و بین المللی که حاصل نتایج مستخرج از پایان نامه، رساله و تمامی طرح های تحقیقاتی دانشگاه باید با هماهنگی استاد راهنما یا مجری طرح از طریق حوزه پژوهشی دانشگاه انجام گیرد.

ماده ۵- این دستورالعمل در ۵ ماده و یک تبصره در تاریخ ۱۳۸۴/۴/۲۵ در شورای پژوهشی دانشگاه به تصویب رسیده و از تاریخ تصویب لازم الاجرا است و هرگونه تخلف از مفاد این دستورالعمل از طریق مراجع قانونی قابل پیگیری خواهد بود.

تقدیم به

مادرم

که بعد از خدا هر چه دارم  
از اوست

## سپاسگزاری

ستایش و سپاس، خالق هستی را سزاست که علم را مایه مباحثات قرار داد و بر این بنده کمترین، منت گذارده و همواره هادی و راهنمایم بوده است. اکنون که به لطف و یاری خداوند متعال، مراحل نگارش و تدوین پایان نامه به اتمام رسیده است لازم می دانم مراتب امتنان و قدردانی فراوان خویش را تقدیم سرورانی نمایم که ارائه پایان نامه حاضر مرهون مساعدت های بی شائبه آنان بوده است. بدین وسیله از استاد بزرگوار جناب آقای دکتر برات قبادیان که بزرگوارانه و دلسوزانه با نظرات ارزشمند و مساعدت های بی دریغ خویش راه گشای انجام تحقیق شدند، کمال تشکر و قدردانی را دارم. از جناب آقای دکتر تیمور توکلی هاشجین که به عنوان استاد مشاوره، اینجانب را از نظرات ارزشمند خود بهره مند ساختند تشکر فراوان دارم. از استادان محترم ناظر پایان نامه جناب آقای دکتر مرتضی الماسی و جناب آقای دکتر فتحاله امی که زحمت مطالعه پایان نامه را عهده دار بودند و با راهنمایی ها و نظرات سازنده باعث غنی تر شدن پژوهش حاضر گردیدند نهایت قدردانی را می نمایم.

در پایان نیز از دوستان عزیز آقایان مهندس علی زنوزی، مهندس حسین باقرپور، مهندس مهدی خاتمی فر، مهندس عباس محمدی و مهندس علی رضایی کیا کمال تشکر را دارم.

مهدی فیض اله نژاد

۱۳۸۶/۱۲/۲۵



## چکیده

بیودیزل به عنوان سوختی تجدیدپذیر بعد از مرحله واکنش و جداسازی گلیسرین، نیاز به خالص سازی دارد. وجود ناخالصی ها در بیودیزل باعث کاهش بازده و توان موتور و افزایش آسیب به موتور می شود. یکی از روش های معمول خالص سازی بیودیزل آبشویی است. به علت اینکه تمام ناخالصی های موجود در بیودیزل در آب قابل حل هستند، لذا استفاده از این روش برای خالص سازی بیشتر معمول شده است. سه روش معمول آبشویی بیودیزل عبارتند از: همزنی، پاشش آب و حبابشویی. در طول انجام تحقیق حاضر این نتیجه حاصل شد که هر چه عمل آبشویی آرامتر انجام گیرد، آن روش برای آبشویی مناسب تر است. از بین سه روش آبشویی، روش پاشش آرام تر است ولی به علت اینکه مصرف آب بالایی دارد روش حبابشویی با مصرف آب کمتر اقتصادی تر است، گرچه این روش نیز باعث افزایش اکسیداسیون سوخت در دما و فشار بالای موتور می شود. در این تحقیق با بررسی معایب و مزایای این سه روش و در نظر گرفتن عوامل موثر در تعیین روش مناسب، روش جدیدی به نام روش پاششی-گردشی که مانند روش پاشش آرام و مانند روش حبابشویی مصرف آب کمتری دارد ابداع شد. با بررسی میزان صابون باقی مانده در بیودیزل مشخص شد که این روش دارای کمترین میزان صابون به عنوان یک ناخالصی به شمار می آید. کمترین میزان صابون باقیمانده در بیودیزل  $0.028$  ppm در دمای آبشویی  $60$  درجه سلسیوس بدست آمد. همچنین کمترین زمان آبشویی متعلق به روش پاششی-گردشی در دمای  $60$  درجه سلسیوس حاصل گردید. با استفاده از دستگاه کارل فیشر مشخص شد که روش ابداعی با درصد آب  $0.028\%$  دارای کمترین درصد آب باقیمانده نسبت به دو روش همزنی و حبابشویی است. دمای  $60$  درجه سلسیوس به علت کاهش زمان آبشویی و آبشویی مناسب، بهترین دما برای آبشویی بیودیزل است. روش ابداعی با حداقل تغییرات در دستگاه فرآوری بیودیزل و بدون هیچ هزینه اضافی بر روی دستگاه فرآوری بیودیزل بکار گرفته شد که از نقاط مثبت آن است.

کلمات کلیدی: بیودیزل، خالص سازی بیودیزل، آبشویی، حبابشویی، پاششی-گردشی



## فهرست مطالب

صفحه	عنوان
۱.....	فصل اول.....
۱.....	کلیات.....
۱.....	۱-۱ مقدمه.....
۲.....	۲-۱ تعریف مسئله.....
۳.....	۳-۱ اهداف تحقیق.....
۴.....	فصل دوم.....
۴.....	سوابق تحقیق.....
۴.....	۱-۲ تاریخچه تولید بیودیزل.....
۵.....	۲-۲ تولید بیودیزل در جهان.....
۹.....	۳-۲ روش‌های مختلف تولید سوخت بیودیزل.....
۱۰.....	۱-۳-۲ پیرولیز.....
۱۰.....	۲-۳-۲ میکروامولسیون.....
۱۱.....	۳-۳-۲ ترانس استریفیکاسیون.....
۱۳.....	۴-۲ واکنش‌های رقیب.....
۱۴.....	۵-۲ آبشویی بیودیزل.....
۱۶.....	۶-۲ اکسیداسیون و پلیمریزاسیون بیودیزل.....
۱۶.....	۷-۲ بیودیزل در موتورهای دونسوز.....
۱۷.....	۸-۲ تاثیرات اقتصادی بیودیزل.....
۱۸.....	۹-۲ تاثیرات زیست محیطی بیودیزل.....
۲۰.....	۱۰-۲ خواص سوخت.....
۲۱.....	۱۱-۲ سابقه تولید و کاربرد بیودیزل در ایران.....
۲۱.....	۱-۱۱-۲ تولید بیودیزل در ایران.....
۲۱.....	۲-۱۱-۲ کاربرد بیودیزل در ایران.....
۲۳.....	۱۲-۲ جمع بندی.....
۲۴.....	فصل سوم مواد و روشها.....
۲۴.....	۱-۳ روش تولید بیودیزل.....
۲۵.....	۲-۳ مراحل تولید بیودیزل.....
۲۵.....	۱-۲-۳ آماده سازی روغن تازه و پسماند.....
۲۶.....	۲-۲-۳ مخلوط کردن الکل و کاتالیزور(تهیه متوکسید).....

۲۹	تیتراسیون	۳-۲-۳
۳۰	واکنش ترانس استریفیکاسیون	۴-۲-۳
۳۱	بازیافت متانول اضافی	۵-۲-۳
۳۱	جداسازی گلیسرین	۶-۲-۳
۳۲	آبشویی و خالص سازی بیودیزل	۷-۲-۳
۳۴	روش همزنی با آب	۱-۷-۲-۳
۳۴	روش پاشش آب	۲-۷-۲-۳
۳۵	روش حبابشویی	۳-۷-۲-۳
۳۶	تعیین روش آبشویی مناسب	۳-۳
۳۶	تاثیر میزان آب بر کیفیت روش های آبشویی	۱-۳-۳
۳۷	تعیین میزان صابون و کاتالیزور باقی مانده در بیودیزل	۲-۳-۳
۳۸	تعیین میزان آب باقی مانده در بیودیزل	۳-۳-۳
۴۰	محاسبات فرآیند	۴-۳
۴۰	طراحی و محاسبات	۵-۳
۴۰	مخزن آبشویی	۱-۵-۳
۴۰	تعیین ابعاد مخزن آبشویی	۱-۱-۵-۳
۴۱	تعیین ضخامت ورقه مورد استفاده در مخزن	۲-۱-۵-۳
۴۲	مخزن خشککن	۲-۵-۳
۴۲	تعیین ابعاد مخزن	۱-۲-۵-۳
۴۲	تعیین ضخامت ورقه مورد استفاده در مخزن خشک کن	۲-۲-۵-۳
۴۳	شاسی	۳-۵-۳
۴۵	محاسبات لوله ها و پمپ	۴-۵-۳
۴۸	انتخاب همزن و محاسبه توان موتور	۵-۵-۳
۵۰	طراحی محور همزن	۶-۵-۳
۵۰	انتخاب گرم کن	۷-۵-۳
۵۱	پمپ باد	۸-۵-۳
۵۲	محاسبات	۶-۳
۵۲	مخزن آبشویی	۱-۶-۳
۵۲	تعیین ابعاد مخزن آبشویی	۱-۱-۶-۳
۵۳	تعیین ضخامت ورقه مورد استفاده در مخزن	۲-۱-۶-۳
۵۴	تحلیل مخزن آبشویی با نرم افزار Ansys	۳-۱-۶-۳
۵۸	مخزن خشک کن	۲-۶-۳
۵۸	تعیین ابعاد مخزن	۱-۲-۶-۳
۵۹	تحلیل مخزن خشک کن با نرم افزار Ansys	۳-۲-۶-۳
۶۲	شاسی	۳-۶-۳
۶۴	تحلیل شاسی با نرم افزار Ansys	۱-۳-۵-۳
۶۵	محاسبه لوله ها و پمپ	۴-۶-۳
۶۷	انتخاب همزن و محاسبه توان موتور	۵-۶-۳

۶۷	.....۳-۶-۶ محاسبه محور همزن
۶۸	.....۳-۶-۷ محاسبه توان گرم کن
۶۸	.....۳-۷-۷ ساخت دستگاه
۶۸	.....۳-۷-۱ ساخت مخازن
۶۹	.....۳-۷-۲ ساخت شاسی دستگاه
۶۹	.....۳-۷-۳ اتصالات برقی
۷۲	.....فصل چهارم
۷۲	.....نتایج و بحث
۷۲	.....۴-۱ مقدمه
۷۲	.....۴-۲ نتایج طراحی دستگاه
۷۴	.....۴-۳ ارزیابی کیفیت سوخت بیودیزل تولیدی
۷۵	.....۴-۴ تحلیل روش‌های آبشویی
۷۷	.....۴-۴-۱ تاثیر دما، روش آبشویی و آب مصرفی هر نوبت آبشویی بر زمان آبشویی
۷۹	.....۴-۴-۱-۱ تاثیر دما بر زمان آبشویی
۸۰	.....۴-۴-۲ تاثیر روش آبشویی بر زمان لازم برای آبشویی
۸۱	.....۴-۴-۳ تاثیر آب مصرفی هر نوبت آبشویی بر زمان آبشویی
۸۲	.....۴-۴-۲ تاثیر دما، روش آبشویی و آب مصرفی هر نوبت آبشویی بر میزان صابون باقیمانده
۸۴	.....۴-۴-۱-۲ تاثیر دما بر میزان صابون باقیمانده در بیودیزل بعد از آبشویی
۸۵	.....۴-۴-۲-۲ تاثیر روش آبشویی بر میزان صابون باقیمانده در بیودیزل بعد از آبشویی
۸۶	.....۴-۴-۳-۲ تاثیر میزان آب مصرفی هر نوبت آبشویی بر میزان صابون باقیمانده
۸۶	.....۴-۴-۳ تاثیر دما، روش آبشویی و آب مصرفی هر نوبت آبشویی بر آب باقیمانده در بیودیزل
۸۹	.....۴-۴-۱-۳ تاثیر دما بر درصد آب باقیمانده در بیودیزل
۹۰	.....۴-۴-۲-۳ تاثیر روش آبشویی بر درصد آب باقیمانده در بیودیزل
۹۱	.....۴-۴-۳-۳ تاثیر میزان آب مصرفی در هر نوبت آبشویی بر درصد آب باقیمانده در بیودیزل
۹۱	.....۴-۴-۴ تاثیر دما، روش آبشویی و آب مصرفی هر نوبت آبشویی بر کل آب مصرفی
۹۴	.....۴-۴-۱-۴ تاثیر دما بر کل آب مصرفی آبشویی
۹۴	.....۴-۴-۲-۴ تاثیر روش آبشویی بر میزان کل آب مصرفی
۹۵	.....۴-۴-۳-۴ تاثیر آب مصرفی هر نوبت آبشویی بر کل آب مصرفی
۹۵	.....۴-۵ جمع بندی
۹۷	.....فصل پنجم
۹۷	.....نتیجه‌گیری و پیشنهادها
۹۷	.....۵-۱ نتیجه‌گیری
۹۸	.....۵-۲ پیشنهادها
۹۹	.....منابع

فهرست نمادها

واحد	شرح	نماد
m	شعاع بزرگ بیضی	a
m <sup>2</sup>	مساحت سطح مقطع	A
m	شعاع کوچک بیضی	b
m	حداکثر فاصله از تار خنثی	c
kJ/kg.°C	گرمای ویژه	C <sub>BD</sub>
m	قطر لوله	D
m	قطر پروانه	D
MPa	مدول الاستیسیته	E
بی بعد	ضریب اصطکاک	f
Hz	فرکانس	f
N	نیرو	F
بی بعد	ضریب اطمینان	F.S.
m/s <sup>2</sup>	شتاب ثقل	g
m	ارتفاع	h
m	افت جزئی	h <sub>L</sub>
cm	ارتفاع مخزن	h <sub>v</sub>
m	ارتفاع مایع درون مخزن	H
m	افت کل	H <sub>L</sub>
m <sup>4</sup>	ممان اینرسی	J
بی بعد	ضریب افت	k
m	طول	L
kg	جرم	m
N.m	گشتاور	M
rps	دور	N
بی بعد	عدد توان	N <sub>p</sub>
Ft-lb/s	توان	P <sub>d</sub>
Pa	فشار	P <sub>1</sub>

$m^3/s$	دبی	Q
kJ	انرژی	$Q_h$
cm	شعاع	$r_1$
بی بعد	عدد رینولدز	$R_N$
m	ضخامت	t
N.m	گشتاور	T
cm/s	سرعت	v
$m^3$	حجم	V
درجه	زاویه	$\alpha$
بی بعد	کرنش	$\epsilon$
$N/m^2$	وزن مخصوص	$\gamma$
Pa.s	ویسکوزیته دینامیکی	$\mu$
$mm^2/s$	ویسکوزیته سینماتیکی	$\nu$
بی بعد	ضریب پواسون	$\nu$
$kg/m^2$	چگالی	$\rho$
Pa	تنش	$\sigma$
Pa	تنش تسلیم	$\sigma_y$
Pa	تغییر فشار	$\Delta p$
$^{\circ}C$	تغییر دما	$\Delta T$
Pa	تنش برشی	$\tau$

## فهرست جداول

- جدول ۱-۲: حداقل درصد تولید بیودیزل در اروپا..... ۶
- جدول ۲-۲: میزان تولید بیودیزل در کشورها در سال ۲۰۰۵ (F.O. Licht)..... ۸
- جدول ۳-۲: برخی خصوصیات بیودیزلها و سوخت دیزل..... ۱۲
- جدول ۴-۲: چگالی مواد واکنشی تولید بیودیزل..... ۱۳
- جدول ۵-۲: خصوصیات سوخت بیودیزل بر اساس استاندارد ASTM D6751..... ۲۰
- جدول ۱-۳: عوامل شکل همزن..... ۴۹
- جدول ۲-۳: اعداد بدست آمده برای عوامل طراحی همزن..... ۴۹
- جدول ۳-۳: مشخصات پمپ هوای انتخاب شده..... ۵۱
- جدول ۴-۳: جدول محاسبات..... ۵۲
- جدول ۵-۳: خصوصیات مکانیکی ماده مورد استفاده..... ۵۴
- جدول ۶-۳: نتایج حاصل از مدل سازی مخزن آبشویی..... ۵۴
- جدول ۷-۳: مقدار تنش حداکثر و حداقل مخزن..... ۵۸
- جدول ۸-۳: خصوصیات مکانیکی ماده مورد استفاده..... ۶۰
- جدول ۹-۳: نتایج حاصل از مدل سازی خشککن..... ۶۰
- جدول ۱۰-۳: نتایج حاصل از مدل سازی شاسی..... ۶۴
- جدول ۱-۴: مشخصات اجزاء دستگاه فرآوری بیودیزل..... ۷۳
- جدول ۲-۴: خصوصیات بیودیزل تولیدی..... ۷۴
- جدول ۳-۴: آزمایشها و نحوه انجام آنها..... ۷۶
- جدول ۴-۴: زمان لازم برای آبشویی (دقیقه)..... ۷۷
- جدول ۵-۴: نتایج آنالیز واریانس زمان آبشویی در بررسی اثر روش، دما و آب مصرفی هر نوبت..... ۷۸
- جدول ۶-۴: مقایسه میانگین تاثیر دما، روش آبشویی و آب مصرفی هر نوبت آبشویی بر زمان آبشویی..... ۷۹
- جدول ۷-۴: نتایج حاصل از میزان صابون باقی مانده (ppm)..... ۸۲
- جدول ۸-۴: نتایج آنالیز واریانس میزان صابون باقی مانده در بررسی اثر روش، دما و آب مصرفی هر نوبت..... ۸۳
- جدول ۹-۴: مقایسه میانگین تاثیر دما، روش آبشویی و آب مصرفی هر نوبت بر میزان صابون باقی مانده (ppm)..... ۸۴
- جدول ۱۰-۴: نتایج حاصل از تخمین درصد آب باقی مانده در بیودیزل بعد از آبشویی..... ۸۷

جدول ۴-۱۱: مقایسه میانگین تاثیر دما، روش آبخویی و آب مصرفی هر نوبت آبخویی بر درصد آب باقی مانده..... ۸۸

جدول ۴-۱۲: نتایج آنالیز واریانس درصد آب باقی مانده در بررسی روش، دما و آب مصرفی هر نوبت..... ۸۹

جدول ۴-۱۳: میزان آب مصرفی (لیتر) و تعداد دفعات آبخویی به ازای الیتر بیودیزل..... ۹۲

جدول ۴-۱۴: مقایسه میانگین تاثیر دما، روش آبخویی و آب مصرفی هر نوبت آبخویی بر کل آب مصرفی (lit)..... ۹۳

## فهرست شکل‌ها

- شکل ۱-۲: میزان بیودیزل تولیدی در اروپا (European Biodiesel Board)..... ۶
- شکل ۲-۲: میزان مصرف سوخت بیودیزل در آیالات متحده آمریکا (National Biodiesel Board)..... ۷
- شکل ۳-۲: میزان بیودیزل تولیدی در جهان (F.O.licht)..... ۸
- شکل ۴-۲: واکنش ترانس استریفیکاسیون..... ۱۱
- شکل ۵-۲: ساختار شیمیایی کربن کربکسیلیک (R نشان دهنده زنجیره کربنی است)..... ۱۳
- شکل ۶-۲: ساختار شیمیایی اسید الیک..... ۱۴
- شکل ۷-۲: واکنش تولید صابون..... ۱۴
- شکل ۸-۲: مقایسه انتشارات آگروز در هنگام استفاده از بیودیزل و سوخت دیزل..... ۱۹
- شکل ۹-۲: نمودار تخمین دی اکسید کربن حاصل از احتراق سوخته‌های فسیلی..... ۱۹
- شکل ۱۰-۲: نمودار تخمین دی اکسید کربن حاصل از احتراق سوخته‌های تجدیدپذیر..... ۱۹
- شکل ۱-۳: مراحل تهیه بیودیزل از روغن پسماند..... ۲۵
- شکل ۲-۳: نمونه روغن قبل و بعد از فرآوری..... ۲۶
- شکل ۳-۳: قرص‌های هیدروکسید پتاسیم و متانول..... ۲۸
- شکل ۴-۳: تصویری از تیتراسیون روغن پسماند..... ۳۰
- شکل ۵-۳: جدا سازی گلیسرین از بیودیزل..... ۳۲
- شکل ۶-۳: بیودیزل قبل و بعد از آبشویی..... ۳۳
- شکل ۷-۳: مراحل آبشویی از مرحله ۱ تا ۳..... ۳۳
- شکل ۸-۳: شماتیک روش‌های مختلف آبشویی..... ۳۵
- شکل ۹-۳: مراحل انجام آزمایش تعیین میزان صابون باقی مانده در بیودیزل شسته شده..... ۳۸
- شکل ۱۰-۳: دستگاه اندازه‌گیری آب و رسوبات (کارل فیشر)..... ۳۹
- شکل ۱۱-۳: انتهای مخزن خشککن..... ۴۳
- شکل ۱۲-۳: شاسی مدل سازی شده با solidwork..... ۴۳
- شکل ۱۳-۳: تصویری از مدل شاسی مخازن، همراه با محل اعمال نیرو بر آن..... ۴۴
- شکل ۱۴-۳: نمای شماتیک پروفیل تحت بار..... ۴۴
- شکل ۱۵-۳: نمای شماتیک مدار لوله کشی..... ۴۵
- شکل ۱۶-۳: مشخصات مسیر عبور مواد از پمپ به مخزن آبشویی..... ۴۶
- شکل ۱۷-۳: نمودار تعیین مشخصه های پمپ های سانتریفیوژ..... ۴۸
- شکل ۱۸-۳: نامگذاری عوامل مهم همزن..... ۴۹
- شکل ۱۹-۳: مخزن آبشویی مدل سازی شده با solidwork..... ۵۵
- شکل ۲۰-۳: مخزن آبشویی مدل سازی شده با solidwork..... ۵۶
- شکل ۲۱-۳: تصویری از مدل مش بندی شده مخزن آبشویی..... ۵۷
- شکل ۲۲-۳: نمایش گرافیکی معیار وان میسر در مخزن آبشویی..... ۵۷
- شکل ۲۳-۳: مخزن مدل سازی شده با نرم افزار solidwork..... ۶۱
- شکل ۲۴-۳: نمایش گرافیکی معیار وان میسر در مخزن خشک کن..... ۶۲
- شکل ۲۵-۳: نمودار گشتاور خمشی..... ۶۳
- شکل ۲۶-۳: نمایش گرافیکی معیار وان میسر در شاسی مخازن..... ۶۴
- شکل ۲۷-۳: تصویری از سه نمای شاسی (اندازه‌ها به میلی‌متر)..... ۶۹



- شکل ۳-۲۸: محل جاسازی کلید گرم‌کن‌ها و سیم‌کشی آن‌ها..... ۷۰
- شکل ۳-۲۹: محل نصب کلیدها و کنترل‌کننده‌ها روی جعبه کنترل..... ۷۱
- شکل ۳-۳۰: دستگاه کامل فرآوری بیودیزل..... ۷۱
- شکل ۴-۱: تاثیر افزایش دما بر کاهش زمان لازم برای آبشویی در روشهای مختلف آبشویی..... ۸۰
- شکل ۴-۲: تاثیر روش آبشویی بر زمان لازم برای آبشویی در دماهای مختلف..... ۸۱
- شکل ۴-۳: تاثیر میزان آب مصرفی هر نوبت آبشویی بر زمان آبشویی در روشهای مختلف آبشویی..... ۸۱
- شکل ۴-۴: تاثیر افزایش دما بر کاهش میزان صابون باقیمانده در بیودیزل در روشهای مختلف آبشویی..... ۸۵
- شکل ۴-۵: تاثیر روش آبشویی بر میزان صابون باقیمانده در بیودیزل در دماهای مختلف..... ۸۵
- شکل ۴-۶: تاثیر میزان آب مصرفی هر نوبت بر صابون باقیمانده در روشهای مختلف آبشویی..... ۸۶
- شکل ۴-۷: تاثیر دما بر درصد آب باقیمانده در بیودیزل در روشهای مختلف آبشویی..... ۹۰
- شکل ۴-۸: تاثیر روش آبشویی بر درصد آب باقیمانده در بیودیزل در دماهای مختلف..... ۹۰
- شکل ۴-۹: تاثیر میزان آب مصرفی هر نوبت بر روی درصد آب باقیمانده در بیودیزل در روشهای مختلف آبشویی..... ۹۱
- شکل ۴-۱۰: تاثیر افزایش دما بر کاهش کل آب مصرفی برای روشهای مختلف همزنی..... ۹۴
- شکل ۴-۱۱: تاثیر روش آبشویی بر کل آب مصرفی در دماهای مختلف..... ۹۵
- شکل ۴-۱۲: تاثیر آب مصرفی هر نوبت آبشویی بر کل آب مصرفی برای روشهای مختلف آبشویی..... ۹۵

## فصل اول

### کلیات

#### ۱-۱ مقدمه

سوخت بیودیزل یک جایگزین برای سوخت دیزل محسوب می‌شود. محتوای انرژی موجود در بیودیزل مانند سوخت دیزل می‌باشد. بیودیزل به علت پاک بودن مزایای دیگری نیز دارد. این سوخت از مواد آلی در طبیعت (روغن گیاهی یا چربی حیوانی) تولید می‌شود، به همین دلیل هنگام سوختن آلودگی کمتری از خود به جا می‌گذارد. تولید آلاینده‌های زیست محیطی مانند هیدروکربن‌های سوخته نشده (UHC)، ترکیبات نیتروژن ( $\text{NO}_x$ )، منواکسید کربن (CO) و دی اکسید کربن ( $\text{CO}_2$ ) سوخت‌های فسیلی از عمده‌ترین معایب آن‌ها محسوب می‌گردد. به منظور حفظ منابع موجود و کاهش آلاینده‌ها، گرایش به سمت انرژی‌های تجدیدپذیر و سوخت‌های جایگزین امری بدیهی به نظر می‌رسد. ویژگی بارز دیگر سوخت بیودیزل با ارزش تجدیدپذیر بودن آن است و دیگر جای نگرانی در مورد اتمام مواد اولیه تولید این سوخت وجود ندارد. به جرأت می‌توان گفت سوخت بیودیزل نسبت به سوخت دیزل دارای مراحل تولید آسان‌تر و کم هزینه‌تری است، به طوری که برای تولید سوخت بیودیزل هر فرد که مهارت لازم را کسب کرده باشد قادر به تولید این سوخت خواهد بود در حالی که سوخت دیزل فقط در پالایشگاه قابل فرآوری است. سیستم‌های فرآوری بیودیزل با توجه به سرعت، حجم و پیوستگی مراحل تولید به ۳ گروه تقسیم می‌شوند که عبارتند از:

الف) سیستم فرآوری نا پیوسته که در دستگاه‌هایی با مقیاس کوچک خانگی استفاده می‌شود.

ب) سیستم فرآوری پیوسته که در پالایشگاه‌ها استفاده می‌شود.

ج) سیستم فرآوری نیمه پیوسته که در سطح نیمه صنعتی استفاده می‌شود.

هر مورد از این سیستم‌ها در جایگاه خود حائز اهمیت است. برای مصرف‌کنندگانی که در مناطق دور دست زندگی می‌کنند شاید بهترین گزینه دستگاه‌های فرآوری خانگی باشد و برای شهرهای بزرگ احداث یک پالایشگاه فرآوری امری مطلوب به نظر می‌رسد.

برای تهیه بیودیزل بعد از فرآوری روغن گیاهی یا چربی حیوانی، واکنش روغن با الکل در حضور یک واکنش‌گر انجام می‌شود. حاصل این واکنش بیودیزل ناخالص و گلیسرین به عنوان محصول فرعی می‌باشد. گلیسرین که خود یک محصول با ارزش است جداسازی شده و با توجه به ناخالص بودن بیودیزل مرحله بعدی مرحله خالص‌سازی است، که توسط آبشویی این کار صورت می‌گیرد. در دستگاه‌های کوچک در سطح خانگی برای آبشویی از روش‌های معمولی از قبیل حباب‌شویی، پاشش و یا همزنی با آب استفاده می‌شود، اما در پالایشگاه‌های فرآوری بیودیزل از آب و روش‌های پیشرفته‌تری مانند استفاده از سینی‌های متعدد در برج آبشویی معمول است. بعد از آبشویی بیودیزل را آب‌گیری

می‌کنند تا درصد آب موجود در سطح استاندارد باشد. با توجه به مطالب یکی از مراحل تولید بیودیزل مرحله آبشویی است. اگر این مرحله انجام نشود بیودیزل ناخالص را نمی‌توان در موتور استفاده کرد. از زمانی که اهمیت سوخت بیودیزل به عنوان سوخت جایگزین محرز شده است در مورد انواع روش‌های واکنش بیودیزل و بهینه‌سازی آن، همچنین در مورد تاثیر آن در موتورهای درونسوز تحقیقات فراوانی صورت گرفته است، ولی در مورد روش‌های خالص‌سازی به خصوص آبشویی تحقیقات چندانی صورت نگرفته است. با توجه به اهمیت کیفیت سوخت مصرفی در موتورهای درونسوز لازم است که در این زمینه هم مطالعاتی انجام شود تا بتوان در ضمن بررسی پارامترهای موثر و بالا بردن کیفیت بیودیزل فرآوری شده، با اطمینان بیشتری در موتورهای درونسوز استفاده کرد.

## ۱-۲ تعریف مسئله

برای تولید بیودیزل استاندارد، لازم است پس از واکنش آن با الکل و تبدیل مخلوط به بیودیزل و گلیسرین، ناخالصی‌های موجود در بیودیزل از آن خارج گردد. یکی از روش‌های خالص‌سازی بیودیزل، آبشویی است. آبشویی اغلب به سه روش زیر و یا ترکیبی از آنها صورت می‌گیرد:

۱- همزنی با آب

۲- پاشش آب

۳- حباب شویی

در دستگاه فرآوری بیودیزل BDI-80 (خاتمی فر، ۱۳۸۵) آبشویی به روش حباب شویی اما به صورت ساده انجام می‌شود. یعنی، با استفاده از یک پمپ باد و یک لوله که در انتهای مخزن قرار گرفته است می‌باشد. در صورتی که روش‌های مختلفی برای شستشوی بهتر و سریعتر بیودیزل ناخالص وجود دارد که اگر بیشتر مورد مطالعه قرار گیرد، نتایج بهتری در مورد کیفیت و قیمت تمام شده در بر خواهد داشت. در دستگاه‌های فرآوری مشابه هم بر روی میزان صابون باقی مانده در بیودیزل خیلی مطالعه نشده است. به همین علت، در این قسمت از فرآوری بیودیزل، هم زمان و هم آب زیادی صرف می‌شود که بر قیمت تمام شده بیودیزل تاثیر منفی می‌گذارد. در این صورت، به نظر می‌رسد که با اصلاح و بهینه‌سازی این قسمت از دستگاه و با بهبود کیفیت بیودیزل، کاهش قیمت تمام شده را به دنبال داشته باشد. بنابراین به علت نو بودن موضوع، و در دست نبودن منابع و اطلاعات لازم جهت طراحی بهینه مخزن آبشویی، بررسی روش‌های مختلف آبشویی و رسیدن به روشی مناسب در دستور کار قرار گیرد تا متناسب با آن مخزن آبشویی اصلاح گردد.

### ۳-۱ اهداف تحقیق

اهداف مورد نظر در این تحقیق به طور خلاصه عبارتند از:

- ۱- بررسی عملکرد روش‌های جدید و کاهش زمان آبشویی
- ۲- کاهش آب مصرفی و قیمت تمام شده بیودیزل
- ۳- انتخاب بهترین روش آبشویی و بهینه سازی مخزن آبشویی
- ۴- شستشوی بهتر بیودیزل و کاهش ناخالصی‌ها