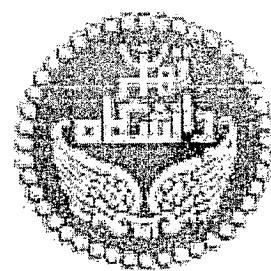
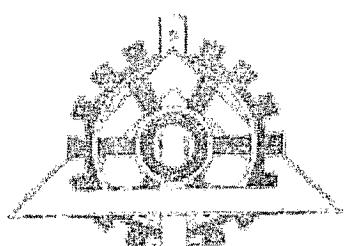


الله



دانشگاه تهران
پردیس دانشکده‌های فنی
دانشکده مهندسی شیمی

اثر شرایط بی بو کردن روغن سویا بر میزان از دست رفتن توکوفرول‌ها و
استرول‌ها و اکسیداسیون روغن بی بو شده

نگارش:

نسیبیه یونس سینکی

استاد راهنمای: دکتر سید حسن فاطمی

استاد مشاور: دکتر محمد رضا مهرنیا

۱۲/۰

پایان نامه برای دریافت درجه کارشناسی ارشد در رشته مهندسی شیمی

۸۶ دیماه

۴۹۷۸

تعهد نامه اصالت اثر

این‌جانب نسیبه یونس سینکی تائید می‌کنم که مطالب مندرج در این پایان نامه حاصل کار پژوهشی این‌جانب است و به دستاوردهای پژوهشی دیگران که در این نوشه از آنها استفاده شده است مطابق مقررات ارجاع گردیده است. این پایان نامه قبلاً برای احراز هیچ مدرک هم سطح یا بالاتر ارائه نشده است.

کلیه حقوق مادی و معنوی این اثر متعلق به دانشکده فنی دانشگاه تهران می‌باشد.

نام و نام خانوادگی دانشجو: نسیبه یونس سینکی

امضای دانشجو: 

تقدیم به

پدر و مادر گرانقدرم که الفبای خوب زیستن را به من آموختند،

و

همسر مهربانم که عاشقانه و صبورانه مرا حمایت می نماید.

چکیده

طی فرآیند بی بو کردن بعضی از اجزاء نامناسب که پایداری روغن را بعد از تولید کم می‌کنند، از آن جدا می‌شوند. اما از طرفی به دلیل استفاده از دمای بالا، امکان تجزیه روغن و تشکیل برخی از اجزاء نامناسب و زیان آور در روغن وجود دارد، در حالی که از دست رفتن اجزای مهمی نظیر توکوفولها و استرولها نیز صورت می‌گیرد. در این تحقیق، از سیستمهای مختلف بی بو کننده در پنج کارخانه تصفیه روغن، نمونه‌هایی از روغن سویا در قبل و بعد از بی بو شدن تهیه گردید و تغییرات آن از نظر ترکیب اسیدهای چرب، میزان تولید اسیدهای چرب ترانس، میزان اسید چرب آزاد، عدد یدی، مقاومت در برابر اکسیداسیون، مقدار توکوفولها و استرولها بر حسب دما، فشار و مدت زمان بی بو کردن بررسی شد. نتایج نشان می‌دهند که تغییر ترکیب اسیدهای چرب در تمامی برجها اندک و قابل اغماض می‌باشد. همچنین تشکیل ایزومر ترانس در تمامی برجها به استثناء برج نیمه مداوم HLS، کمتر از یک درصد است. کلیه برجها میزان اسیدهای چرب آزاد را کاهش داده‌اند، اما این کاهش در برج نیمه مداوم HLS که بیشترین دمای عملیاتی را نیز دارد، از دیگر برجها بیشتر است. همچنین تغییر در عدد یدی به استثناء برج بچ، قابل اغماض است. میزان مقاومت در برابر اکسیداسیون، پس از بی بو کردن افزایش یافت. یک نکته در خور توجه افزایش مقاومت نمونه روغن در برج بچ در دمای $^{\circ}\text{C}$ ۱۸۵ و سپس کاهش مقاومت آن بعد از قرار گرفتن در $^{\circ}\text{C}$ ۲۵۰ می‌باشد که ممکن است به دلیل حذف برخی اجزاء پرواکسیدان در $^{\circ}\text{C}$ ۱۸۵ و تشکیل مجدد چنین اجزایی در دمای $^{\circ}\text{C}$ ۲۵۰ باشد. بیشترین میزان کاهش توکوفولها و استرولها به ترتیب در سیستم مداوم دسمت و سیستم بچ صورت گرفت. بی بو کننده‌های مداوم کروپ و ساخت ایران کمترین میزان کاهش توکوفولها و استرولها را نشان می‌دهند.

کلمات کلیدی: روغن سویا، بی بو کردن، توکوفول، استرول، اکسیداسیون

تقدیر و تشکر

از استاد بزرگوار جناب آقای دکتر سید حسن فاطمی که در تمامی مراحل انجام این تحقیق سخاوتمندانه مرا از راهنمایی‌های ارزنده خود بهره‌مند نمودند صمیمانه سپاسگزاری می‌نمایم. همچنین از استاد ارجمند جناب آقای دکتر محمد رضا مهرنیا که به عنوان استاد مشاور در انجام این پژوهه مساعدت نمودند نیز کمال تشکر را دارم. از اساتید گرانقدر جناب آفایان دکتر قاسم عموم عابدینی و دکتر هوشنگ نیکوپور که قبول زحمت نموده و داوری پژوهه را بر عهده گرفتند نیز قدردانی می‌نمایم.

از جناب آقای مهندس ابوالحسن خلیلی دبیر محترم انجمن صنفی صنایع روغن نباتی ایران که در مراحل انجام پژوهه از آن پشتیبانی نمودند نیز صمیمانه سپاسگزارم. از مدیریت محترم فنی انجمن صنفی صنایع روغن نباتی ایران جناب آقای مهندس مهدی حریری مهر که بدون راهنمایی‌ها، محبت‌ها و مساعدت‌های ایشان انجام این پژوهه می‌سپر نبود کمال تشکر و سپاس را دارم.

از مدیریت محترم عامل شرکت فریکو (فرآورده‌های روغنی ایران)، برادر بزرگوار جناب آقای دکتر میر سلیمی به پاس محبت‌های بی دریغ و حمایتهای معنوی و مالی شان سپاسگزارم و از خداوند متعال آرزوی توفیق روزافزون برایشان مسئلت دارم.

از جناب آقای مهندس اسماعیلی مدیریت محترم کنترل کیفی شرکت فریکو و همکاران ارجمندشان در آزمایشگاه، به پاس همکاری‌های ارزنده‌شان سپاسگزارم.

از مدیریت محترم کنترل کیفی شرکت توسعه کشت دانه‌های روغنی جناب آقای مهندس صفاور و همکاران گرامی‌شان به پاس مساعدت‌ها و همکاری‌های صمیمانه‌شان قدردانی می‌نمایم.

از جناب آقای مهندس توحید صدرنژاد مدیریت محترم تحقیقات و توسعه کارخانه روغن کشی و تصفیه روغن نرگس شیراز به پاس راهنمایی‌های ارزنده‌شان قدردانی می‌نمایم.

از مدیران محترم عامل و مدیران محترم کنترل کیفی کارخانه‌های روغن نباتی ناب، روغن کشی و تصفیه روغن نرگس شیراز، مارگارین، کشت و صنعت شمال و عالیا گلستان که خدمات بسیاری متقبل شده و مرا در مراحل انجام پژوهه‌یاری نمودند سپاسگزارم.

از خواهر عزیز و مهربانم سرکار خانم دکتر مریم فهیم دانش که یار و همراه من بوده و
مرا همواره از راهنمایی‌های ارزنده‌شان بهره‌مند نموده اند نیز کمال تشکر را دارم. در
نهایت از تمامی عزیزانی که در انجام این پروژه مرا یاری نمودند، سپاسگزارم و سعادت،
سربندی و موفقیت این عزیزان را از خداوند منان خواستارم.

فهرست مطالب

صفحة

فهرست مطالب

صفحه

۱۰	۱-۳-۱- ترکیبات اصلی
۱۰	۱-۱-۳-۱- اسیدهای چرب
۱۱	۱-۱-۳-۲- تری گلیسریدها
۱۲	۱-۲-۳-۱- ترکیبات جزئی
۱۲	۱-۲-۳-۱-۱- ترکیبات غیر قابل صابونی
۱۲	۱-۲-۳-۱-۲- هیدرو کربنها
۱۲	۱-۲-۳-۱-۳- توکوفرول ها
۱۳	۱-۲-۳-۱-۴- استرونول ها
۱۵	۱-۴- کیفیت روغن سویا
۱۵	۱-۴-۱- آزمایشات تشخیص کیفیت روغن سویا
۱۵	۱-۴-۱-۱- عدد اسیدی
۱۶	۱-۴-۱-۲- عدد پراکسید
۱۶	۱-۴-۱-۳- عدد یدی
۱۶	۱-۴-۱-۴-۱- توکوفرولها
۱۶	۱-۴-۱-۵- استرونولها
۱۷	۱-۴-۱-۶- زمان مقاومت به اکسید شدن
۱۷	۱-۴-۱-۷- ترکیب اسیدهای چرب
۱۷	۱-۴-۲- عوامل موثر در کیفیت روغن سویا
۱۷	۱-۴-۲-۱- تغییرات آنزیمی
۱۸	۱-۴-۲-۲- اتو اکسیداسیون
۱۸	۱-۴-۳- آن-۳- فتو اکسیداسیون
۱۹	فصل دوم - بی بو کردن

فهرست مطالب

صفحه	
۲۰	۲-۱- تاریخچه
۲۱	۲-۲- اصول کلی بی بو کردن
۲۱	۲-۲-۱- بررسی تئوری حذف ترکیبات سبک و فرار از روغن
۲۱	۲-۲-۲- فشار بخار
۲۲	۲-۳- ضریب فعالیت α
۲۳	۲-۴- ضریب تبخیر E
۲۳	۲-۵- قاعده بی بو کردن
۲۳	۲-۶- بی بو کردن واقعی
۲۴	۲-۷- تاثیر دما
۲۴	۲-۸- کیفیت روغن تصفیه شده
۲۴	۲-۹- اسیدهای چرب آزاد
۲۴	۲-۱۰- ایزومریزاسیون روغن ها
۲۵	۲-۱۱- توکوفرولها و استرولها
۲۵	۲-۱۲- توکوفرولها
۲۵	۲-۱۳- استرولها
۲۵	۲-۱۴- نحوه ذخیره سازی روغن بی بو شده
۲۶	۲-۱۵- تکنولوژی بی بو کردن
۲۶	۲-۱۶- هواگیری
۲۷	۲-۱۷- گرم و سرد کردن
۲۷	۲-۱۸- جریان بخار
۲۷	۲-۱۹- سیستم حذف ترکیبات از درون برج
۲۸	۲-۲۰- تجهیزات تولید خلاء

فهرست مطالب

صفحه

۴۹	۴-۲-۲-۲-۴- توکوفرول‌ها
۵۰	۴-۲-۲-۵- استرول‌ها
۵۰	۴-۲-۲-۶- زمان مقاومت به اکسید شدن
۵۰	۴-۳-۳- تجهیزات
۵۰	۴-۳-۱- برج‌بی بوی بج
۵۲	۴-۳-۲- برج‌بی بوی نیمه مداوم HLS
۵۴	۴-۳-۳- برج‌بی بوی مداوم
۵۴	۴-۳-۳-۱- برج‌بی بوی مداوم ساخت کارخانه دسمت
۵۷	۴-۳-۲-۲- برج‌بی بوی مداوم کروپ آلمان
۵۸	۴-۳-۳-۳- برج‌بی بوی مداوم ایرانی
۶۰	۴- فصل پنجم نتایج و بحث
۶۱	۴-۱- مقدمه
۶۱	۴-۲- شرایط برج‌های بی بوی مورد مطالعه
۶۲	۴-۳-۵- ترکیب اسیدهای چرب
۶۶	۴-۴-۵- میزان تشکیل ایزومرهای ترانس
۶۷	۴-۴-۱- تغییرات درصد اسیدهای چرب ترانس با پارامتر دما
۶۸	۴-۴-۲- تغییرات درصد اسیدهای چرب ترانس با پارامتر زمان
۶۸	۴-۴-۳- تغییرات درصد اسیدهای چرب ترانس با پارامتر فشار
۶۹	۴-۵- تغییرات درصد اسیدهای چرب آزاد
۷۰	۴-۵-۱- تغییرات درصد اسیدهای چرب آزاد با پارامتر دما
۷۲	۴-۵-۲- تغییرات درصد اسیدهای چرب آزاد با پارامتر فشار
۷۳	۴-۵-۳- تغییرات درصد اسیدهای چرب آزاد با پارامتر زمان

فهرست مطالب

صفحه	
٧٤	٦-٥- تغییرات میزان عدد یدی
٧٥	٥-٦- تغییرات میزان عدد یدی با پارامتر دما
٧٦	٥-٦-٢- تغییرات میزان عدد یدی با پارامتر فشار
٧٦	٥-٦-٣- تغییرات میزان عدد یدی با پارامتر مدت زمان بی بو کردن
٧٧	٥-٧-٥- میزان مقاومت در برابر اکسیداسیون (پایداری)
٧٨	٥-٧-٦- تغییرات میزان مقاومت در برابر اکسیداسیون با پارامتر دما
٨٠	٥-٧-٢- تغییرات میزان مقاومت در برابر اکسیداسیون با پارامتر فشار
٨١	٥-٧-٣- تغییرات میزان مقاومت در برابر اکسیداسیون با پارامتر زمان
٨٢	٥-٨-٥- میزان توکوفرولها
٨٤	٥-٨-١- تغییرات میزان توکوفرولها با پارامتر دما
٨٥	٥-٨-٢- تغییرات میزان توکوفرولها با پارامتر فشار
٨٦	٥-٨-٣- تغییرات میزان توکوفرولها با پارامتر زمان
٨٧	٥-٩-٥- میزان استرولها
٩٠	٥-٩-١- تغییرات میزان استرولها با پارامتر دما
٩١	٥-٩-٢- تغییرات میزان استرولها با پارامتر فشار
٩٢	٥-٩-٣- تغییرات میزان استرولها با پارامتر زمان
٩٤	٥-١٠- نتیجه گیری
٩٦	منابع

فهرست جداول

صفحه

۱۰	جدول ۱-۱-ترکیب روغن خام و تصفیه شده سویا
۱۱	جدول ۱-۲-ترکیب اسیدهای چرب روغن سویا
۱۱	جدول ۱-۳-ساختمان تری گلیسریدی روغن سویا
۱۲	جدول ۱-۴-میزان توکوفرول ها به تفکیک نوع آنها بر حسب درصد کل توکوفرول ها
۱۵	جدول ۱-۵-مقدار استرولها بر حسب درصد در روغن سویا به تفکیک نوع آنها
۳۷	جدول ۱-۶-نمونه شرایط عملیاتی به منظور بی بو کردن روغن های نباتی
۳۸	جدول ۳-۲-تأثیر فشار و دما بر روی جریان بخار
۴۹	جدول ۴-۱-پارامترهای استفاده شده برای دستگاه کرومانتوگرافی گازی در تجزیه متیل استرهای اسیدهای چرب موجود در نمونه های روغن
۶۱	جدول ۱-۵-شرایط عملیاتی در برج های بی بو کننده
۶۲	جدول ۲-۵-ترکیب اجزای روغن سویا در انواع برجهای بی بو در شروع و پایان فرآیند
۶۳	جدول ۵-۳-ترکیب اسیدهای چرب در برج بج
۶۳	جدول ۵-۴-ترکیب اسیدهای چرب در برج نیمه مداوم HLS
۶۴	جدول ۵-۵-ترکیب اسیدهای چرب در برج مداوم دسمت
۶۴	جدول ۵-۶-ترکیب اسیدهای چرب در برج مداوم ساخت ایران
۶۵	جدول ۵-۷-ترکیب اسیدهای چرب در برج مداوم کروب
۶۷	جدول ۵-۸-میزان اسیدهای چرب ترانس (%) در دماهای مختلف
۶۸	جدول ۵-۹-میزان تشکیل اسیدهای چرب ترانس(%) با پارامتر زمان
۶۹	جدول ۵-۱۰-میزان تشکیل اسیدهای چرب ترانس(%) با پارامتر فشار
۷۱	جدول ۵-۱۱-میزان اسیدهای چرب آزاد (%) در دماهای مختلف
۷۲	جدول ۵-۱۲-میزان اسیدهای چرب آزاد (%) در فشارهای مختلف
۷۳	جدول ۵-۱۳-میزان اسیدهای چرب آزاد (%) در زمان های مختلف
۷۵	جدول ۵-۱۴-مقادیر عدد یדי در دماهای مختلف

فهرست جداول

صفحه

٧٦	جدول ٥-١٥-٥- مقادیر عدد یדי در فشارهای مختلف
٧٦	جدول ٥-١٦-٥- میزان عدد یدي در زمانهای مختلف
٧٨	جدول ٥-١٧-٥- میزان مقاومت در برابر اکسیداسیون(hr) در دماهای مختلف
٧٩	جدول ٥-١٨-٥- میزان مقاومت در برابر اکسیداسیون(hr) در دماهای مختلف برج بج
٨٠	جدول ٥-١٩-٥- میزان مقاومت در برابر اکسیداسیون(hr) در فشارهای مختلف
٨١	جدول ٥-٢٠-٥- میزان مقاومت در برابر اکسیداسیون(hr) در زمانهای مختلف
٨٢	جدول ٥-٢١-٥- میزان انواع توکوفرولها (ppm) در برج بج
٨٢	جدول ٥-٢٢-٥- میزان انواع توکوفرولها (ppm) در برج نیمه مداوم HLS
٨٣	جدول ٥-٢٣-٥- میزان انواع توکوفرولها (ppm) در برج مداوم دسمت
٨٣	جدول ٥-٢٤-٥- میزان انواع توکوفرولها (ppm) در برج مداوم کروب آلمان
٨٣	جدول ٥-٢٥-٥- میزان انواع توکوفرولها (ppm) در برج مداوم ساخت ایران
٨٥	جدول ٥-٢٦-٥- میزان کل توکوفرولها (ppm) در دماهای مختلف
٨٦	جدول ٥-٢٧-٥- میزان توکوفرولها (ppm) در فشارهای مختلف
٨٧	جدول ٥-٢٨-٥- میزان توکوفرولها (ppm) در زمانهای مختلف
٨٨	جدول ٥-٢٩-٥- میزان استروول ها (ppm) در برج بج
٨٨	جدول ٥-٣٠-٥- میزان استروول ها (ppm) در برج نیمه مداوم HLS
٨٨	جدول ٥-٣١-٥- میزان استروول ها (ppm) در برج مداوم دسمت
٨٩	جدول ٥-٣٢-٥- میزان استروول ها (ppm) در برج مداوم کروب آلمان
٨٩	جدول ٥-٣٣-٥- میزان استروول ها (ppm) در برج مداوم ساخت ایران
٩٠	جدول ٥-٣٤-٥- میزان کل استروولها (ppm) در دماهای مختلف
٩١	جدول ٥-٣٥-٥- میزان استروولها (ppm) در فشارهای مختلف
٩٢	جدول ٥-٣٦-٥- میزان استروولها (ppm) در زمانهای مختلف

فهرست شکل‌ها

صفحه	
۴	شکل ۱-۱: سیلوی ذخیره سازی سوپا
۷	شکل ۱-۲: شمای خط تصفیه روغن
۱۴	شکل ۱-۳: ساختار استرول‌ها
۲۲	شکل ۲-۱: فشار بخار بر حسب دما برای ترکیبات مختلف روغن
۲۶	شکل ۲-۲: مراحل کلی بی بوکردن
۳۱	شکل ۳-۱: مکانیسم عمل آزمایش عدد یدی
۳۲	شکل ۳-۲: نمودار رسم شده در روش رنسیمت
۳۶	شکل ۳-۳: ساختمان توکوفروول
۳۹	شکل ۴-۳: میزان باقی ماندن توکوفروولها طی عملیات بی بوکردن روغن سوپا
۴۲	شکل ۴-۵: تاثیر ۱) دما و ۲) فشار بر روی حذف اسیدهای چرب آزاد طی بی بوکردن روغن سوپا. شرایط ۱) 3 mbar ، ۰٪، ۰٪، ساعت، دماهای مختلف؛ ۲) 230°C ، ۵٪، ۰٪، بخار در ساعت، فشارهای مختلف
۴۳	شکل ۴-۶: موقعیت سیس و ترانس
۴۵	شکل ۴-۷: تاثیر زمان و دما بر تشکیل ایزومرهای مکانی
۴۵	شکل ۴-۸: تاثیر دما و زمان بر ایزومریزاسیون اسید لینولنیک و اسید لینولئیک
۵۱	شکل ۴-۹: سیستم بی بوکردن برج
۵۴	شکل ۴-۱۰: بی بوکننده سیستم نیمه مداوم HLS
۵۶	شکل ۴-۱۱: طرح برج بی بوی دسمت
۵۸	شکل ۴-۱۲: بی بوکننده سیستم مداوم کروپ
۵۹	شکل ۴-۱۳: بی بوکننده از نوع مداوم ایرانی
۶۶	شکل ۵-۱: میزان اسیدهای چرب ترانس در انواع برج‌های بی بوکننده
۷۰	شکل ۵-۲: میزان کاهش اسیدهای چرب آزاد در برج‌های مختلف
۷۱	شکل ۵-۳: میزان حذف اسیدهای چرب آزاد با دما

فهرست شکل‌ها

صفحه

- شکل ۵-۴: میزان حذف اسیدهای چرب آزاد با افزایش فشار ۷۲
- شکل ۵-۵: میزان حذف اسیدهای چرب آزاد با مدت زمان بی بو کردن ۷۴
- شکل ۵-۶: میزان کاهش عدد یدی در انواع مختلف برج‌های بی بو کننده ۷۴
- شکل ۵-۷: میزان کاهش عدد یدی با دما ۷۶
- شکل ۵-۸: تغییرات میزان عدد یدی با مدت زمان بی بو کردن ۷۷
- شکل ۵-۹: میزان مقاومت در برابر اکسیداسیون در برج‌های مختلف ۷۷
- شکل ۵-۱۰: تغییرات میزان افزایش مقاومت در برابر اکسیداسیون با دما ۷۹
- شکل ۵-۱۱: میزان افزایش مقاومت در برابر اکسیداسیون (hr) با افزایش فشار ۸۰
- شکل ۵-۱۲: تغییرات مقاومت در برابر اکسیداسیون (hr) در زمان‌های مختلف (hr) ۸۱
- شکل ۵-۱۳: میزان حذف توکوفرولها در انواع مختلف برجهای بی بو کننده ۸۴
- شکل ۵-۱۴: تغییرات میزان توکوفرولها با دما ۸۵
- شکل ۵-۱۵: میزان حذف توکوفرولها (ppm) با افزایش فشار ۸۶
- شکل ۵-۱۶: تغییرات میزان توکوفرولها (ppm) در زمان‌های مختلف بی بو کردن (hr) ۸۷
- شکل ۵-۱۷: میزان حذف استرولها در انواع برجها ۹۰
- شکل ۵-۱۸: تغییرات میزان استرولها با دما ۹۱
- شکل ۵-۱۹: میزان حذف استرولها (ppm) با افزایش فشار ۹۲
- شکل ۵-۲۰: تغییرات میزان استرولها (ppm) در زمان‌های مختلف ۹۳

فصل اول

کلیات

۱-۱- اهمیت اقتصادی و کشاورزی سویا و روغن آن

روغن سویا مهتمترین روغن نباتی است که در جهان تولید می‌شود. این اهمیت به دلیل فراوانی، کیفیت خوب روغن و محصول پروتئینی با ارزش به جامانده از روغنکشی است که روغن سویا را روغن برتر در بازارهای محلی و بین‌المللی کرده است [۱].

۱-۱-۱- تاریخچه و مبداء گیاه سویا

سویا از انواع حبوبات است که محل کشت اولیه آن در آسیا بوده اما تولید انبوه آن در ایالات متحده آغاز شد. سویا را می‌توان یک دانه با کاربردهای فراوان نامید. قرنهاست که مورد تغذیه مردم آسیا مخصوصاً چین قرار می‌گیرد و چینی‌ها آن را همراه با برنج به عنوان غذای اصلی خود مصرف می‌کنند. سویا در ایران به نام (لوبیا روغنی)، (لوبیا چینی) سوژا و دانه سویا معروف است [۲].

۱-۱-۲- تولید سویا در جهان و ایران

در سال ۷۰۰۶ میلادی میزان ۲۳۶/۰۸ میلیون تن دانه سویا در سراسر جهان تولید شده است. در این بین ایالات متحده امریکا با صدور ۲۴۴۹۴ هزار تن بزرگترین صادر کننده دانه سویا گردیده و در مقابل ایران در حدود ۷۰۰ هزار تن دانه سویا وارد نموده است [۱۱].

۱-۱-۳- تولید روغن سویا در جهان و ایران

در سال ۷۰۰۶ میلادی، ۱۲۱/۱۹ میلیون تن روغن در جهان تولید گردیده است. هم چنین کشور ایران در مجموع ۱/۳۵ میلیون تن روغن خوراکی وارد نموده که از این بین مقدار ۱۰۲۵ هزار تن روغن سویا بوده است [۱۱].

بررسی و مطالعه این ارقام اهمیت دانه روغنی سویا و روغن حاصل از آن را مشخص می‌سازد و ضرورت توجه به این روغن را نشان می‌دهد.

۱-۲- تکنولوژی تولید روغن سویا

در این بخش برای آشنایی بیشتر با نحوه تولید روغن سویا به طور خلاصه به معرفی دانه سویا پرداخته و سپس تکنولوژی روغنکشی از سویا را شرح می‌دهیم.

۱-۲-۱- گیاه سویا

سویا گیاهی یک ساله دارای ساقه پرشاخه است. برگ‌های آن بیضی، نوک تیز و سبز رنگ می‌باشد. میوه آن شبیه به لوبیاست که در هر غلاف آن سه تا پنج دانه جدا از یکدیگر وجود دارد. رنگ دانه سویا بر حسب انواع مختلف، متفاوت است و به رنگ‌های زرد، سفید، سیاه، خاکستری و خال دار دیده می‌شود. این دانه به اندازه یک نخود کمی مسطح و گرد است. دانه سیاه سویا بیشتر در

طب گیاهی مصرف دارد ولی از دانه زرد رنگ آن بیشتر برای روغن‌گیری استفاده می‌کنند. سویا به علت داشتن پروتئین و مواد مغذی در تغذیه انسان به کار می‌رود. این دانه از نظر ویتامین‌های گروه B بسیار غنی است و دارای مقداری ویتامین‌های D, E, C, K و کمی کاروتون می‌باشد؛ همچنین دارای کلروفیل و آنتی‌بیوتیکی به نام کاناوالین است. داشتمندان موفق شده‌اند که از لوبیای سویا یک نوع آنتی‌بیوتیک ارزان قیمت تهیه کنند که مورومیکس نامیده می‌شود و باکتری‌های مضر روده را از بین می‌برد [۳].

۱-۲-۲- ترکیبات دانه سویا

دانه سویا حاوی ۸ درصد آب، ۴۰ تا ۳۵ درصد پروتئین و ۱۸ تا ۲۰ درصد روغن می‌باشد. از مواد دیگر می‌توان مواد نشاسته‌ای با میزان ۴/۷ گرم، کلسیم ۴۸ میلی گرم، فسفر ۶۷ میلی گرم، آهن ۱ میلی گرم، ویتامین ب ۱/۲۵ میلی گرم و ویتامین ب ۲ به میزان ۰/۲ میلی گرم را نام برد. میزان بالای پروتئین و نوع پروتئین دانه سویا آن را از سایر دانه‌های روغنی متمایز می‌سازد. در کشورهای فقیر از این دانه به عنوان جانشین گوشت استفاده می‌نمایند [۲].

۲-۱-۳- حمل و نقل و نگهداری

به طور کلی عوامل موثر بر نگهداری دانه روغنی را می‌توان به دو دسته عوامل داخلی شامل رطوبت دانه، میزان روغن، آنزیم‌ها، میزان رسیدگی و خصوصیات فیزیکی دانه و عوامل خارجی شامل دما و رطوبت محیط نگهداری، طول مدت نگهداری و میزان مواد خارجی طبقه بندی نمود. دانه‌های سویا اگر در رطوبتی بیشتر از حدود ۱۴ - ۱۳ درصد نگهداری شوند در اثر گرم شدن خود به خود نیز آسیب می‌بینند. یکی از مشکلات مهم در فرآوری روغن‌هایی که از دانه‌های آسیب دیده سویا استخراج شده‌اند، افت زیاد تصفیه است که مربوط به افزایش اسیدهای چرب آزاد روغن خام، تجزیه و تغییر شکل فسفو لیپیدهای است. روغن استخراج شده از دانه‌های آسیب دیده در مزرعه، مقدار زیادی اسید چرب آزاد و آهن و مقدار کمی فسفر داشته، رنگ آن تیره، طعم نامطلوب و پایداری روغن در اکسیداسیون کمتر از روغن به دست آمده از دانه‌های سالم است. همچنین رنگ روغن پس از تصفیه و رنگبری خوب نبوده و پایداری طعم و پایداری روغن در مقابل اکسیداسیون در حد مطلوب نیست. [۱۲]

۱-۲-۴- تمیز کردن و حذف مواد زائد

روش‌های تمیز کردن دانه‌های روغنی به ۴ دسته تقسیم می‌شود: ۱- الک کردن یا غربال کردن ۲- مکش یا خلاء (سیستم‌های پنوماتیک) ۳- باد دادن با هوای فشرده ۴- جداسازی مغناطیسی. پس از تمیز کردن دانه‌ها با استخراج خشک شده تا رطوبت به میزان مجاز خود بررسد، که این فرایند نیز ممکن است توسط آفتتاب یا محفظه‌های خشک کن انجام گردد. پس از آن دانه به