

## اپوکسی دارشدن روغن سویا و کلزا

محمد محمدی<sup>۱</sup>، علیرضا شاکری<sup>۲\*</sup> و ژیلا اصغری<sup>۳</sup>

<sup>۱</sup> شیمی پلیمر دانشگاه گلستان

<sup>۲</sup> مهندسی صنایع پلیمر، دانشکده شیمی دانشگاه تهران

<sup>۳</sup> شیمی آلی دانشگاه گلستان

تاریخ پذیرش: ۹۱/۹/۱۱

تاریخ تصحیح: ۹۱/۰۸/۲۸

تاریخ دریافت: ۹۱/۶/۲۹

### چکیده:

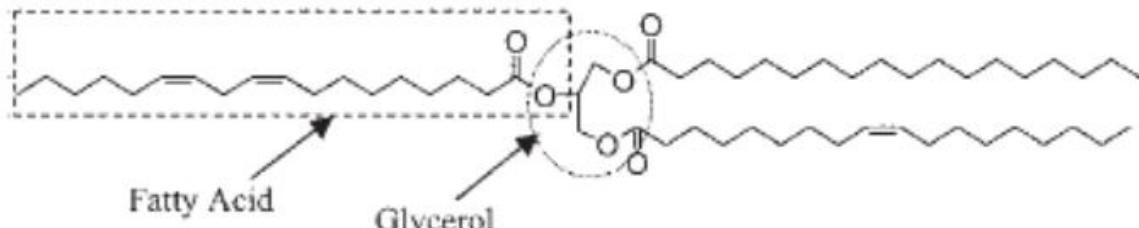
روغن های گیاهی، مواد پایدار، تجدید پذیر و زیست تخریب پذیری هستند که جایگزین مواد پتروشیمی در برخی کاربرد ها شده اند. روغن های سویا و کلزا حاوی مقادیر بالای اسید چرب هستند که میتوان به اسید اپوکسی چرب تبدیل شوند. روغن سویا شامل ۱۱.۴٪ پالمیتیک اسید، ۳۰.۷٪ استاریک اسید، ۳۴.۴٪ اوئیک اسید، ۴۷.۰٪ لنوئیک اسید و ۷۸٪ لنولنیک اسید و روغن کلزا حاوی ۳.۹٪ پالمیتیک اسید، ۱۰.۷٪ استاریک اسید، ۴۶٪ اوئیک اسید، ۱۷.۰٪ لنوئیک اسید و ۸٪ لنولنیک اسید که بوسیله هیدروژن پراکسید به عنوان دهنده اکسیژن اپوکسیده شد. فرمیک اسید به عنوان کاتالیزور استفاده شد. مقدار اضافی از هیدروژن پراکسید برای دستیابی به بالاترین میزان تبدیل ضروری می باشد. بالاترین میزان گروه های اپوکسی برای روغن سویا ۱۱٪ وزنی و برای روغن کلزا ۴.۵٪ وزنی بدست آمد. با توجه به انجام واکنش های جانبی باز شدن حلقه اپوکسی امکان پذیر است و بنابراین گروه های هیدروکسی انتهایی با استفاده از طیف سنجی FT-IR قابل مشاهده می باشند. نتایج نشان داد که میزان اپوکسی دارشدن روغن سویا در شرایط یکسان بیشتر از روغن کلزا می باشد که می تواند ناشی از میزان بیشتر پیوند دو گانه در روغن سویا باشد این تحقیق امیدوار است که به تولید روغن های گیاهی بر پایه اپوکسی در داخل کشور کمک نماید.

**واژگان کلیدی:** روغن سویا، روغن کلزا، اپوکسی دارشدن، روغن سویای اپوکسی دارشده (ESO)، عدد اپوکسی

### ۱- مقدمه:

بازار روغن های گیاهی مبتنی بر مواد در حال رشد با توجه به مزایای زیست محیطی، اقتصادی و در دسترس بودن آنها مورد توجه قرار گرفته است. روغن های گیاهی مبتنی بر مواد به عنوان ماده سازگار با محیط زیست و تجزیه پذیر هستند که به عنوان کمک کننده به کاهش اثرات گرمای جهانی شناخته شدند [۱]. روغن های گیاهی دارای خواص بسیار عالی هستند که می توانند در تولید مواد با ارزش مانند اپوکسی، پلی آمید، آکید رزین و پلی یورتان استفاده شوند [۲-۴]. روغن های گیاهی اپوکسیده شده نقش مهمی را به عنوان بلوک های ساختمانی در آماده سازی واسطه های شیمیایی دارا می باشند که پایه و اساس یک دامنه گسترده و وسیع از محصولات به مصرف کنندگان را دارا می باشند [۵-۶]. روغن های تری گلیسرید یکی از مهمترین منابع بیوپلیمرهاست.

تری گلیسرید از گیاهانی مانند سویا، کلزا، نخل و افتاب گردان می تواند مورد استفاده قرار بگیرد. تری گلیسرید متشکل از سه اسید چرب به همراه یک مرکز گلیسرول می باشد [۷].



شکل ۱. ساختار یک تری گلیسرید

سویا و کلزا به عنوان یکی از مهمترین گیاهان روغنی در سطح جهان مطرح می باشند [۷]. چهار فناوری برای تولید اپوکسی ها از مواد روغنی وجود دارد: ۱- اپوکسی دار کردن با اسید های پرکربوکسیلیک که به طور وسیعی در صنعت استفاده می شود که در حضور کاتالیزور های اسیدی یا آنزیمی انجام می شود [۸-۹]. ۲- اپوکسی دار کردن با پراکسید های آلی یا معدنی [۱۰-۱۱]. ۳- اپوکسی دار کردن با هالوهیدرین ها با استفاده از اسیدهای هیپوهالوژن ها و نمک هایشان به عنوان عامل برای اپوکسی دار کردن باندهای دوگانه [۶]. ۴- اپوکسی دار کردن بوسیله ای مولکول اکسیژن (اوزون) [۱۲]. اما در طول اپوکسی دار کردن روغن های گیاهی، از فناوری های موجود ۱ و ۲ یعنی اپوکسی دار کردن به وسیله پراکسید اسیدها و پراکسیدهای آلی معدنی به خاطر تمیزی و کارآمد بودن بیشتر مورد بررسی قرار می گیرند [۱۳]. در این پژوهش با استفاده از پراکسید هیدروژن اپوکسی دار کردن روغن سویا و کلزا در چهار نسبت مولی از (C=O:H<sub>2</sub>O<sub>2</sub>) و در دو دما و زمان متفاوت انجام شد، ساختار و میزان اپوکسی دارشدن توسط طیف سنجی FT-IR و تهیه عدد اپوکسی به روش تیتراسیون بررسی گردید.

## ۲- مواد و روش ها:

### ۲-۱- مواد:

روغن سویا و کلزا از کارخانه سویابین گلستان تهیه شد. فرمیک اسید ۹۸٪ و هیدروژن پراکسید ۳۰٪ از شرکت مرک برای وکنش اپوکسیداسیون استفاده شدند. اسید استیک گلاسیال، کریستال ویولت و هیدروبرومیک اسید شرکت مرک برای تعیین درصد اپوکسی به روش تیتراسیون انجام شدند.

جهت تعیین ترکیب اسید چرب، آماده سازی روغن بصورت مشتق متیل استر بر اساس استاندارد AOAC با شماره 969/33 وسیس از دستگاه گاز کروماتوگراف SHIMAZU14A مجهز به آشکار کننده شعله ای (FID) و ستون موئین ۳ متری پر شده با

دی اتیلن گلیکول سوکسینات (DEGS) که تحت شرایط حرارت محل تزریق ۲۲۰ درجه سانتی گراد، درجه حرارت ستون برنامه ریزی شده ۱۶۰ تا ۲۰۰ درجه سانتی گراد با ۲ درجه سانتی گراد بر دقیقه، درجه حرارت آشکار کننده ۲۵۰ درجه سانتی گراد، سرعت جریان گاز حامل نیتروژن ۱۰ میلی لیتر بر دقیقه، فشار  $500 \text{ psi}$  مقدار تزریق ۵/۰ ماکرولیتر مطابق استاندارد AOCS با شماره cele91 استفاده شد [۱۴].

## ۲-۲- روش تولید روغن سویای اپوکسی دار شده:

ابتدا روغن سویا یا کلزا و اسید فرمیک داخل ظرف واکنش مجهز به همزن مکانیکی ریخته شد و به حمام آب گرم منتقل شد. دمای حمام آب گرم در  $2 \pm 50$  درجه سانتی گراد در حین هم زدن کنترل شد. برای شروع اپوکسی دار شدن هیدروژن پراکسید تدریجیاً در طی نیمه اول زمانی واکنش به محلول اضافه گردید. نسبت متفاوت از  $(\text{C}=\text{C}: \text{H}_2\text{O}_2)$  استفاده شد. پس از افزودن تمام پراکسید هیدروژن به داخل مخلوط، واکنش طی نیمه دوم زمانی با هم زدن و کنترل دما در  $2 \pm 50$  ادامه یافت. بعد از آن مخلوط سرد شد و چند بار بواسیله آب شستشو داده شد تا مقداری از pH اسیدی مخلوط کاسته شود و به pH خنثی نزدیک شود. از دی اتیل اتر جهت جداسازی فراورده روغنی از فاز آب استفاده شد. فراورده نهایی با حرارت کمتر از ۵۰ درجه سانتی گراد در داخل اتو خشک شد.

## ۲-۳- روش آزمون:

مهمترین خاصیت مواد اپوکسی، محتوای اپوکسی آنهاست. برای تعیین درصد اپوکسی از معادله (۱) استفاده شد.

$$\% \text{epoxy} = \frac{V \times N \times 1.6}{W_m} \quad (1)$$

که در این معادله  $V$  حجم محلول تیتر کننده،  $N$  نرمالیته محلول و  $W_m$  وزن روغن اپوکسی مورد استفاده بر حسب گرم است [۱۵].

## ۳- بحث و نتایج:

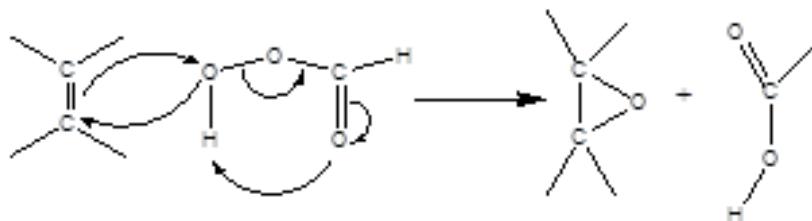
در جدول ۱ ترکیب اسید چرب روغن سویا و کلزا که با استفاده از دستگاه GC بدست آمده است، نشان داده شده است. بالاترین درصد اسید چرب در روغن سویا لنولئیک اسید و به دنبال آن اولئیک اسید، پالمیتیک اسید، لنولنیک اسید و استئاریک

اسید می باشد. در روغن کلزا بالاترین درصد اسید چرب مربوط به اولئیک اسید و به دنبال آن لنوئیک اسید، لولنیک اسید، پالمیتیک اسید و استارئیک اسید می باشد. با توجه به تعداد پیوند دوگانه موجود در زنجیر اسیدهای چرب میزان غیر اشباعی بودن روغن سویا از روغن کلزا بیشتر می باشد.

جدول ۱. مقدار اسید چرب روغن سویا و کلزا

روغن کلزا	روغن سویا	اسید چرب
۸.۸	۷.۷۸	لینولنیک اسید (۱۸/۲)
۱۷.۰۹	۴۷.۰۶	لینولنیک اسید (۱۸/۲)
۶۴.۲۷	۲۴.۴۸	اولئیک اسید (۱۸/۱)
۱.۲۷	۳.۷۷	استارئیک اسید (۱۸/۰)
۳.۹	۱۱.۴	پالمیتیک اسید (۱۶/۰)

واکنش بین پیوند دوگانه و  $H_2O_2$  در حضور فرمیک اسید در شکل [۲] نمایش داده شده است.



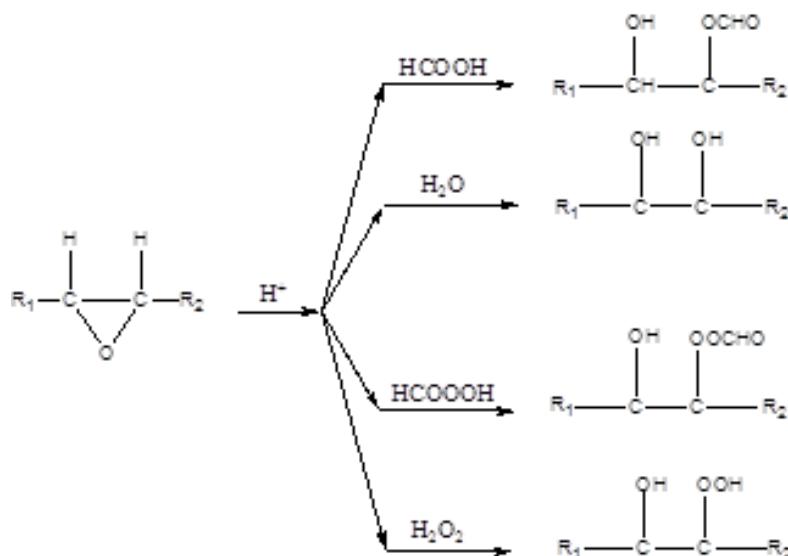
شکل ۲. واکنش اپوکسی دار شدن روغن

مهمنترین خاصیت مواد اپوکسی، محتوای اپوکسی آنهاست. با توجه به واکنش های جانبی، باز شدن حلقه اپوکسی و تبدیل شدن آن به گروه های OH، تمام پیوندهای دوگانه به گروه های اپوکسی تبدیل نمی شوند. نتایج بدست آمده از اپوکسیداسیون روغن سویا و کلزا در جدول [۲] آمده است. با توجه به واکنش های جانبی، وجود کاتالیزور و احتمال برگشت واکنش و همچنین ناپایدار بودن حلقه اپوکسی و تبدیل شدن آن به گروه های OH این میزان بدست نمی آید. این واکنش های احتمالی در شکل شماره [۳] نشان داده شده است (براساس محاسبات و حضور پیوند های دوگانه در روغن ها میزان اپوکسی دار شدن کامل روغن سویا ۷/۴٪ و برای روغن کلزا ۵/۴٪ است). بالاترین میزان عدد اپوکسی با مقدار ۱۱.۱٪ برای روغن سویا و ۴.۵۳٪ برای روغن کلزا در نسبت مولی ۱.۷ : ۱ از (C=C:H<sub>2</sub>O<sub>2</sub>)، زمان ده ساعت و دمای ۵۰ درجه سانتی گراد بدست آمد. بدیهی است با توجه به میزان

بیشتر پیوندهای دوگانه روغن سویا نسبت به روغن کلزا میزان اپوکسیده شدن در روغن سویا بیشتر از روغن کلزا است. همان طور که در جدول ۲ مشخص می‌باشد با افزایش میزان  $(C=C:H_2O_2)$  از نسبت ۰.۸ : ۱ به ۱.۷ : ۱ میزان اپوکسی دار شدن افزایش می‌یابد به طوری که عدد اپوکسی برای روغن سویا از ۴.۳۹٪ به ۶.۱۱٪ و برای روغن کلزا از ۳.۳۴٪ به ۴.۵۳٪ در زمان ده ساعت و دمای ۵۰ درجه افزایش می‌یابد. بنابراین برای رسیدن به مقدار بالای واکنش تبدیل، مقدار اضافی از هیدروژن پراکسید ضروری است. همچنان مشاهده می‌شود واکنش در زمان ۱۰ h نتایج بهتری نسبت به زمان ۷h از خود نشان می‌دهد که دلیل آن را میتوان به دادن زمان مناسب و تعداد برخوردهای موثر بین تری گلیسریدها و هیدروژن پراکسید اضافی موجود در مخلوط دانست. درصدهای اپوکسی در دو دمای ۲۵ و ۷۵ نشان دهنده این موضوع است که در این دو دما حلقه‌های اپوکسی یا تشکیل نمی‌شوند (دمای ۲۵) یا بعد از تشکیل شدن بر اثر دمای بالا در حضور کاتالیزور باز شده و تشکیل گروه‌های هیدروکسیل را می‌دهند (دمای ۷۵) و بنابراین میزان درصد اپوکسی کاهش می‌یابد.

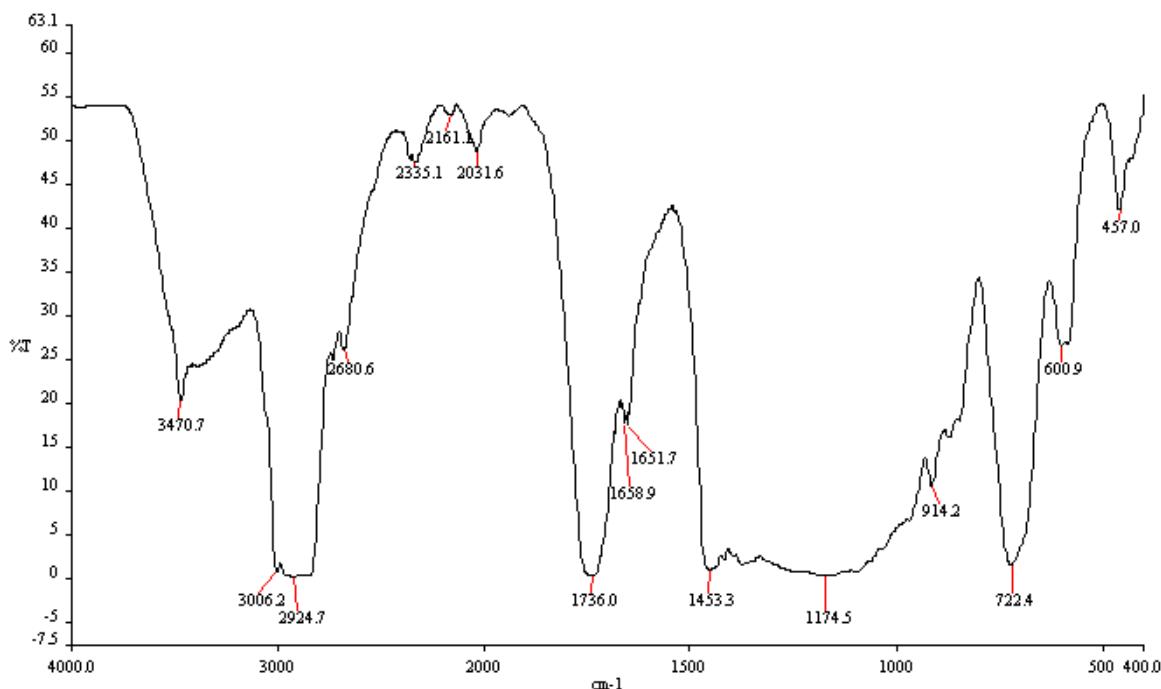
جدول ۲. نتایج اپوکسیداسیون روغن سویا و کلزا

$(C=C:H_2O_2)$	نسبت مولی	دما	در زمان ۱۰h	درصد اپوکسی	در زمان ۷h	درصد اپوکسی
1 : 0.8		۵۰	۴.۳۹	۳.۳۴	۴.۱۲	۳.۲۲
1 : 1		۵۰	۵.۲۰	۳.۵۲	۴.۷۵	۳.۴۲
1 : 1.3		۵۰	۶.۰۶	۴.۱	۵.۲۸	۳.۹۱
1 : 1.7		۵۰	۶.۱۱	۴.۵۳	۵.۴۵	۴.۲۶
1 : 1.7		۲۵	۴.۱۵	۴.۲۵	.....	-----
1 : 1.7		۷۵	۳.۲۰	۴.۱۱	.....	-----

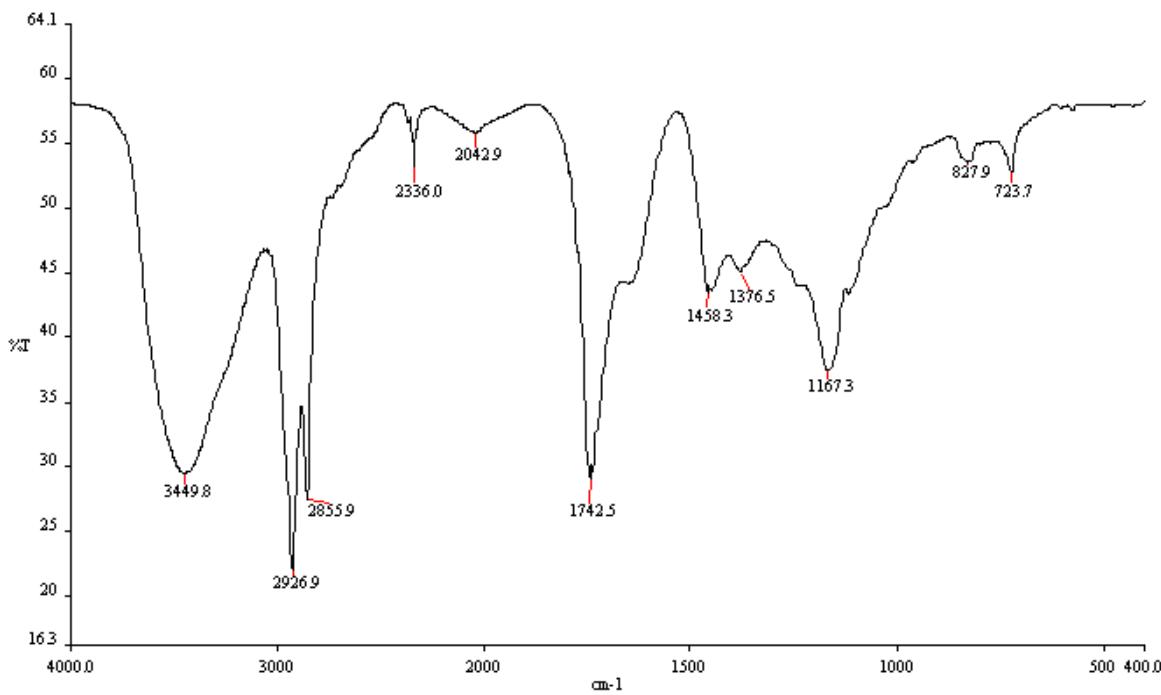


شکل ۳. واکنش‌های احتمالی حین اپوکسیداسیون

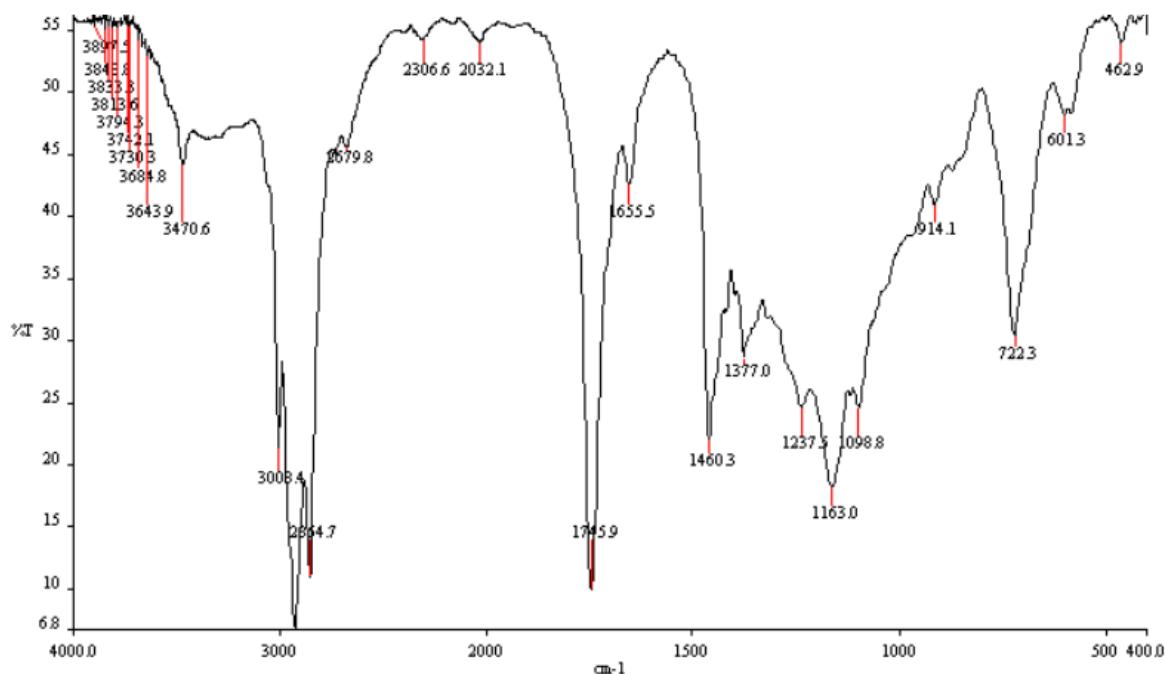
ساختر روغن خام سویا و روغن خام کلزا و روغن سویا و کلزای اپوکسی دار شده بوسیله دستگاه spectrometre FT-IR مدل Spectrum RX1 PerkinElmer با محدوده ای جذبی طول موج  $4000\text{ cm}^{-1}$  تا  $400\text{ cm}^{-1}$  مورد بررسی قرار گرفت و در شکل های [۴] و [۵] و [۶] و [۷] نمایش داده شده است.



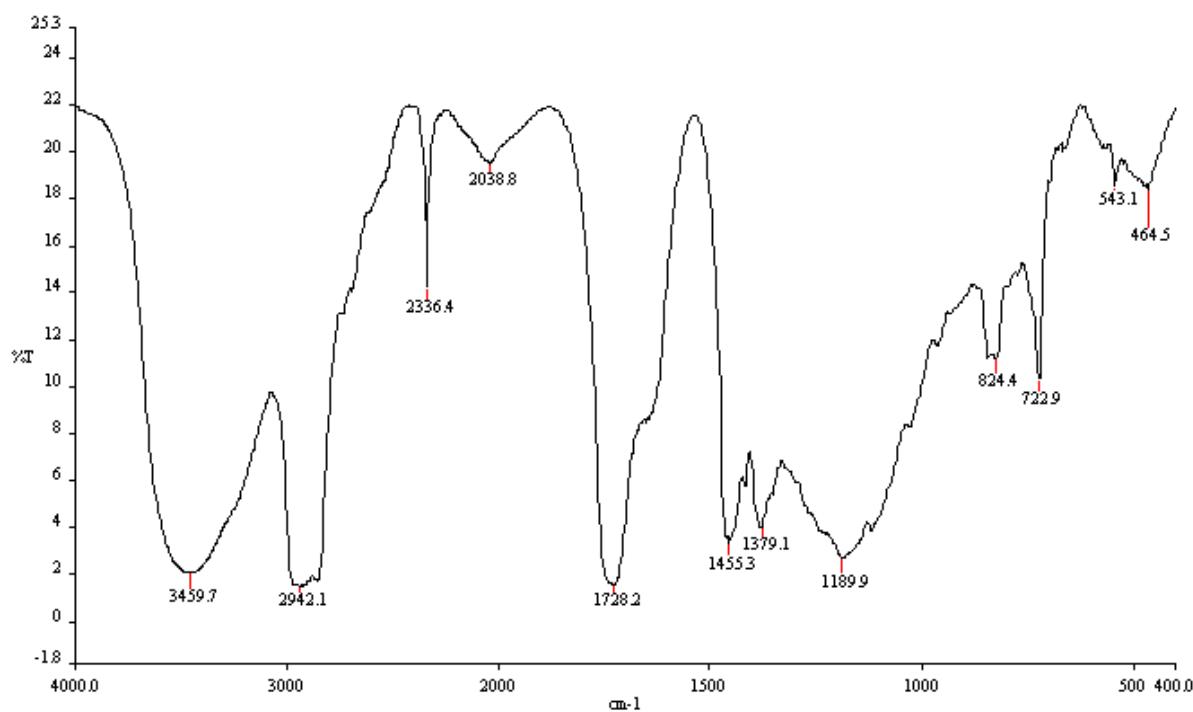
شکل ۴. طیف FT-IR از روغن خام کلزا



شکل ۵. طیف FT-IR از روغن کلزای اپوکسی دار شده



شکل ۶ طیف FT-IR از روغن خام سویا



شکل ۷. طیف FT-IR از روغن سویای اپوکسی دار شده

از مقایسه شکل های ۴ و ۵ و همچنین ۶ و ۷ می تواند ریافت که حضور پیک جدید در طیف FT-IR هر دو روغن اپوکسی دار شده در فاصله  $\text{cm}^{-1}$  ۸۲۳ تا  $\text{cm}^{-1}$  ۸۴۳ نشان دهنده گروه های اپوکسی می باشد که تایید کننده نتیجه موفقیت آمیز واکنش اپوکسی دار شدن روغن های سویا و کلزاست. پیک جدید در ناحیه  $\text{cm}^{-1}$  ۳۴۵۹ نشان دهنده گروه های هیدروکسیل می باشد که نشانگر این است که گروه های اپوکسی در حین فرایند ممکن است در حضور آب همراه پراکسید هیدروژن در محیط اسیدی باز شده باشند و واکنش اپوکسی دار شدن بطور کامل انجام نشده باشد.

#### ۴- نتیجه گیری:

زمان، دما و میزان اضافی از پراکسید هیدروژن عوامل مهم در تعیین درصد اپوکسی روغنها گیاهی می باشد.<sup>۴</sup> نسبت مولی متفاوت از (C=C:H<sub>2</sub>O<sub>2</sub>)، دو زمان ۷ و ۱۰ ساعت و سه دمای ۲۵، ۵۰ و ۷۵ سانتی گراد برای اپوکسی دار شدن روغن های سویا و کلزا استفاده شد که بیشترین مقدار اپوکسی بدست آمده در نسبت ۱.۷ : ۱ از (C=C:H<sub>2</sub>O<sub>2</sub>) در زمان ده ساعت و دمای ۵۰°C سانتی گراد برای هر دو روغن بدست آمد. میزان اپوکسی دار شدن روغن سویا ۱۱.۶٪ و ۴.۵۳٪ برای روغن کلزا بود که نشان می دهد روغن سویا نسبت به روغن کلزا قابلیت بهتری برای تشکیل حلقه اپوکسی دارا می باشد. مقدار کم اپوکسی دار شدن روغن کلزا قابلیت کاربرد آنرا برای تولید چسب های اپوکسی طبیعی محدود می کند.

## Epoxidation of Soybean Oil and Canola oil

**Mohammad Mohammadi<sup>1</sup>, Alireza Shakeri<sup>2,\*</sup> and Jila Asghari<sup>3</sup>**

<sup>1</sup>*M.S. student of polymer Chemistry, Golestan University*

<sup>2</sup>*Assoc. Prof. School of Chemistry, University College of Science, University of Tehran, Tehran, Iran*

<sup>3</sup>*Assistant Prof. Dep. of chemistry, Golestan University*

**Received: 19 September 2012 Received in revised form: 18 November 2012 Accepted: 1 December 2012**

### **Abstract**

The vegetable oil-based epoxy materials are sustainable, renewable and biodegradable materials replacing petrochemical-based epoxy materials in some applications. Soybean oil and canola oil have high contents of unsaturated fatty acids which can be converted to epoxy fatty acids. Soybean oil containing 24.48% oleic acid, 7.87% Linolenic, 3.77% Stearic, 11.4% Palmitic and 47.06% linoleic acid and canola oil containing 64.27% oleic acid, 8.8% Linolenic, 1.27% Stearic, 3.9% Palmitic and 17.09% linoleic acid was epoxidised with hydrogen peroxide as oxygen donor, carrier in presence of catalytic amount of an formic acid. The highest epoxy content of epoxidized Soybean oil (ESO) produced had 6.11% (wt) and The highest epoxy content of epoxidized canola oil ECO produced was 4.75% (wt). A possibly undesirable side reaction was reaction of the epoxy ring opening resulting in hydroxyl functional groups observed by Fourier Transform Infrared Spectroscopy (FTIR). The result showed that the ESO was more than ECO that can related to more unsaturated in soybean oil. This project hopes to help Iran to start producing vegetable oil-based epoxy ourselves.

**Keyword:** Soybean oil , Canola oil, Epoxidation, Epoxidized Soybean oil (ESO), Epoxy number

---

\*. **Corresponding Author:** School of Chemistry, University College of Science, University of Tehran, Tehran, Iran  
E-mail address: Alishakeri44@yahoo.com

## -۵- مراجع:

- [1] P. Meyer, N. Techaphattana, S. Manundawee and S.Sangkeaw, *Thammasat Int .J. Sc. Tech.* **13** (2008) 1.
- [2] S. Ahmad, SM. Ashraf, E. Sharmin, F. Zafar and A. Hasnat , *Progress in crystal growth and Characterization of Materials*, **45** (2002) 83.
- [3] K. Saremi, T. Tabarsa and A. Shakeri, *Annals of Biological Research*, **3(9)** (2012) 4254.
- [4] SW Levine - *US Patent 4,719,254*, 1988.
- [5] S.G. Ton and W.S. Chow. *Polymer-Plastics Technology and Engineering*, **49(15)** 2101.
- [6] S.Guenther, R. Rieth and K.T. Rowbottem, *Encyclopedia of Industrial Chemistry*, Wiley –VCH,sixed ed. **12** (2003) 269.
- [7] B. Siavash, J. Carapetian and S. Zare, *Pajouhesh & Sazandegi* , **67** (1995) 95.
- [8] J. Sepulveda, S. Teixeira and U. Schuchardt, *Applied Catalysis A: General*, **318** (2007) 213 .
- [9] W.S.D. Silva, A.A.M. Lapis, P.A.Z. Suarez and A.D.N. Bereno, *Journal of Molecular Catalysis B: enzymatic*, **68(1)** (2011) 98.
- [10] MM. Alavi Nikje, F. Abedinifar and A. Idris *Archives of applied scince resrech*, **3 (3)** (2011) 383.
- [11] K.B.Sharpless, S.S.Woodard and M.G. Fine, *Pure Appl. Chem*, **55(11)** (1983) 1823.
- [12] V.H.R. de Souza, S.A. Silva, L.P. Ramos and S.F. Zawadzki, *J. AM. OIL. CHEM. SOC.* **89(9)** (2012) 1723.
- [13] V. Vaibhav, V. P. Anand and C. P. Narayan, *Bioresource Tecnol.* **97(12)** (2006) 1365.
- [14] D. Firestone, (1990). *Official Methods of Analysis of the Association of Official Analytical Chemists*.15th edn., Arlington, USA.
- [15] A. Shakeri, T. Tabarsa, and M. Tasoji, *Iranian Journal of Polymer Science and Technology*, **23(1)** (2010) 29.