

مطالعه تجربی سینتیک پلیمریزاسیون پلی بوتادین دارای انتهای هیدروکسیل (IPDI) با ایزووسیانات (HTPB)

آرش کامران پیرزمان^{*}، محمد کاظمینی

او ۲ - دانشگاه صنعتی شریف - دانشکده مهندسی شیمی و نفت

(تاریخ وصول: ۸۸/۶/۴ ، تاریخ پذیرش: ۸۸/۱۱/۱۳)

چکیده

مطالعه سینتیکی واکنش پلی بوتادین دارای انتهای هیدروکسیل (HTPB) با ایزو فرن دی ایزو سیانات (IPDI) توسط تیتراسیون معکوس انجام شده است. در چهار دمای ۳۰، ۴۰، ۵۰ و ۶۰ درجه سانتیگراد میزان پیشرفت واکنش، ثابت سرعت واکنش و انرژی فعالیت بدست آمده است.

نشان داده شده است که واکنش، دارای سرعت درجه دوم ظاهری از غلظت های HTPB و IPDI می باشد. در نمودارهای درجه دوم، یک عدم تداوم ظاهر شده است که این رفتار بدلیل واکنش پذیری متفاوت گروههای ایزووسیانات در مولکول ایزو فرن دی ایزو سیانات می باشد. مقادیر انرژی فعالیت برای دو قسمت منحنی $\frac{1}{\alpha}$ و $\frac{1}{1-\alpha}$ کیلو کالری بر مول بدست آمده است. در ادامه کار، اثربارهای نسبت پخت (نسبت اکسی والان NCO/OH) و کاتالیست فریک استیل استونات $\text{Fe}(\text{AA})_3$ بر روی پلیمریزاسیون پلی بوتادین بررسی گردیده است نتایج این تحقیق نشان می دهد در نمودارهای درجه دوم این واکنش، یک عدم تداوم یا به عبارتی شکستگی وجود دارد. مولکول IPDI یک دی ایزو سیانات سیکلوالفاتیک می باشد که شامل یک گروه ایزو سیانات از نوع اول ($\text{CH}_2\text{-NCO}$) و یک گروه ایزو سیانات از نوع دوم (CH-NCO) میباشد. فعالیتهای متفاوت این گروهها باعث بوجود آمدن عدم تداوم در نمودارهای درجه دوم می شود.

در ادامه مطالعات، اثر دما، نوع ایزو سیانات و کاتالیست بر سیستم واکنش مطالعه شده است. نهایتاً مقایسه ای نیز بین سینتیک واکنش سه دی ایزو سیانات شامل تولوئن دی ایزو سیانات (TDI)، هگزامتیلن دی ایزو سیانات (HMDI) و ایزو فرن دی ایزو سیانات (IPDI) انجام شده است و مشاهده گردید سهولت واکنش گری برای ایزو سیانات ها بترتیب بصورت آروماتیک، آلفاتیک و سیکلوالفاتیک می باشد که با توجه به این نتیجه گیری می توان دی ایزو سیانات مناسب با واکنش مورد نظر را انتخاب نمود.

واژه های کلیدی: پلی یورتان، سینتیک، IPDI، HTPB

* E-mail: kazemini@sharif.edu

۱- کارشناس ارشد

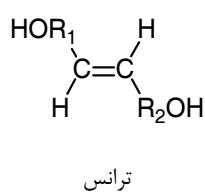
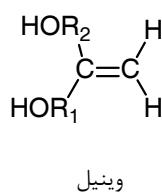
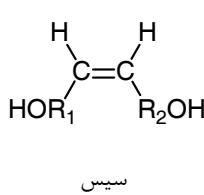
۲- استاد

دیدگاههای خاصی (واکنش با وجود حلال، نسبت های پخت بالا و غیره) بررسی شده است [۲و۳] اما شرایط کار حاضر با کارهای قبلی متفاوت می باشد از قبیل نسبت پخت، عدم وجود حلال و غیره.

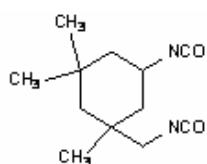
۲. روشهای تجربی

۲-۱- مواد شیمیایی مورد نیاز

مواد شیمیایی استفاده شده در این تحقیق به شرح زیر می باشد: پلی بوتادین دارای انتهای هیدروکسیل (HTPB) گرید R-45M از شرکت شیمیایی آرکو^۴، جرم مولکولی، ۲/۱ = عاملیت^۵ (شرکت شیمیایی آرکو^۴)، OH value=۰/۷ mmol/g و دارای فرمول شیمیایی زیر می باشد:



۳- ایزوسیاناتومتیل ۵و۵- تری متیل سیکلو هگزیل ایزوسیانات (IPDI) از شرکت (اگ-وگا شیمی^۶) با نقطه جوش ۱۱۷°C که در فشار ۰/۱ تور^۷ تقطیر می شود و دارای ساختار شیمیایی زیر است:



پلی بورتانها به دلیل کاربردهای متنوعی که دارند نوع بسیار مهمی از پلیمرها هستند که موارد استفاده فراوانی در ساخت الاستومرها، فیبرهای الاستومری، چسبها، فیلمها، پوشش های سطحی و غیره دارند[۱]. پلی بورتانها از واکنش یک ایزوسیانات و یک ترکیب هیدروکسیل دار که هر دوی آنها دو یا چند عامله می باشند بست می آیند.

گرچه سینتیک واکنش این پیش پلیمر (HTPB) با ایزوسیاناتها کمتر مورد مطالعه قرار گرفته است اما سینتیک واکنش ترکیبات بورتان از قبیل ایزوسیاناتها و الکلها بسیار زیاد مطالعه شده است. با توجه به شرایط سنتز، پلی بوتادین های با انتهای هیدروکسیل دارای وزن مولکولی، عاملیت (تعداد گروههای شیمیایی به ازاء هر مولکول برای واکنش مورد نظر)، توزیع عاملیت و درصد ایزومرها مختلف می باشند. این ویژگیها "مستقیماً" به واکنشگری گروه های هیدروکسیل مرتبط بوده و باعث اختلاف در فرآیند، عمر در دیگر (مدت زمان قابل ریخته گری بودن پلی بورتان)، رفتار پخت، خواص مکانیکی و ویژگیهای کهنه‌گی^۲ می شود[۲].

پلی بوتادین دارای انتهای هیدروکسیل (HTPB) در پیشانه های مرکب به عنوان یک بایندر^۳ مشهور استفاده می شود. زنجیر پلی بوتادین، میزان انرژی چسبندگی بیشتر و خواص مکانیکی بهتری را در مقایسه با دیگر نگهدارندها مانند پلی وینیل کلراید فراهم می کند. ویسکوزیته کم این پیش پلیمر جهت استفاده بار جامد بالا (سوخت و اکسید کننده) مطلوب است. در مرحله آخر آماده سازی پیشانه، معمولاً عامل پخت دی ایزوسیانات به مخلوط ناهمگن پلیمر، سوخت، اکسید کننده و دیگر افزودنیها اضافه می شود[۳]. پیش پلیمر و دی ایزوسیانات با هم واکنش می دهند تا شبکه پلی بورتان را تشکیل دهند که سوخت و اکسید کننده در این شبکه قرار می گیرند و این واکنش باعث میشود تا خواص مکانیکی و بالستیکی مناسب برای پیشانه راکت فراهم شود. سرعت و پیشرفت واکنش پلی بورتان روی خواص رئولوژیکی و مکانیکی پیشانه تاثیرگذارد. بنابراین، اطلاع از سینتیک تشکیل پلی بورتان به طراحی و آماده سازی خواص مکانیکی، دینامیکی و بالستیکی مناسب برای اهداف مخصوص کمک می کند.

در کار حاضر، سینتیک واکنش HTPB با IPDI مطالعه شده است. شایان ذکر است، تاکنون سینتیک واکنش ایزوسیاناتها توسط بعضی محققین و از

4- ARCO Chemical Co
5- Functionality
6- Vega Chemie - AG
7- torr

1- Pot life
2- Aging
3-Binder

۱: از تولوئن و دی بوتیل آمین داخل هر ظرف نمونه اضافه می شود. در مرحله بعد درب ظروف بسته شده و مخلوط توسط همزن خوب همزده میشود. محلول در دمای اتاق برای چندین ساعت (حدود ۱۲ ساعت) نگه داشته می شود تا اطمینان حاصل شود که ایزوسیانات واکنش نداده با آمین وارد واکنش می شود. مقدار آمین اضافی واکنش نداده توسط تیتراسیون با اسید کلریدریک /۲۵ نرمال، مشخص می شود. قبل از تیتراسیون، ۵۰ میلی لیتر پروپانول و چند قطره از معرف برموکرزوول و متیل رد ۱٪ با نسبت حجمی ۱ به ۳ در متابول به ظرف اضافه می شود. نقطه پایانی توسط تغییر رنگ محلول از سبز به زرد مشخص می گردد. وقتی پلیمریزاسیون به نقطه ژل نزدیک می شود، بایندر در تولوئن به راحتی حل نمی شود، در این موقع افزایش پروپانول را قطع کرده و ۵۰ میلی لیتر DMF (دی متیل فرمامید)، همراه تولوئن اضافه می گردد تا حلایت افزایش یابد [عو۵].

۲-۳- تعیین نسبت پخت

OH value : مقدار OH در HTPB توسط آزمایشگاه mmol/g ۰/۷ گزارش شده است.

R: نسبت پخت یا اکی والان NCO/OH value

W_{IPDI}/W_{HTPB} پس از انتخاب R و فرمولهای زیر، نسبت وزنی (بر حسب گرم) محاسبه میشود:

$$(2)$$

NCO = IPDI / MW_{IPDI} وزن IPDI = تعداد اکی والان

OH value = HTPBI / MW_{HTPB} وزن HTPBI = تعداد اکی والان

$$R_{value} = \frac{W_{IPDI} \cdot 2000 / MW_{IPDI}}{W_{HTPB} \cdot OH_{value}}$$

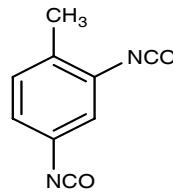
۳- بحث و تفسیر نتایج

۳-۱- تعیین پارامترهای سینتیکی

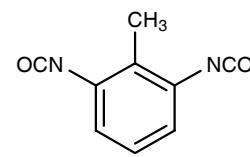
واکنش IPDI با HTPB در چهار دمای ۳۰، ۴۰، ۵۰ و ۶۰ درجه سانتیگراد مطالعه گردید. واکنش فوق از قانون سرعت درجه دوم ظاهری از غلظت های الكل و ایزوسیانات طبق رابطه ۳ پیروی می کند [۳]. صحت رابطه ۳ با استفاده از داده های تجربی در این تحقیق نیزبه اثبات رسید (اشکال ۱ و ۲).

$$\text{Rate} = k [C_A][C_B] \quad (3)$$

تولوئن دی ایزوسیانات (TDI) تهیه شده از شرکت (فلوکا سوئیس) که شامل ایزومرهای (٪۲۰ و ٪۴ و ۲ TDI) ۶ می باشد که در فشار تقلیل یافته تقطیر شده و استفاده می شود و دارای فرمول شیمیایی زیر است:



2,4 - TDI



2,6 - TDI

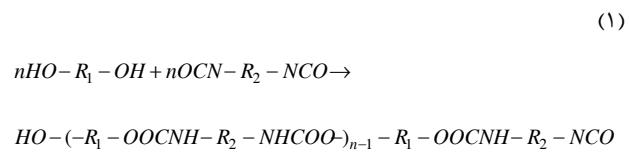
هگزامتیلن دی ایزوسیانات (HMDI) تهیه شده از شرکت (فلوکا سوئیس) که دارای فرمول شیمیایی زیرمی باشد:



دی بوتیل آمین (DBA)، تولوئن و ۲-پروپانول و فریک استیل استونات از شرکت مرک تهیه شده است.

۲-۲- پلیمریزاسیون و اندازه گیریهای سینتیکی

برای تهیه نمونه مورد آزمایش ابتدا پیش پلیمر HTPB با توجه به نسبت پخت مورد نظر (٪۹۵ و ٪۹۰)، توزین و سپس در ارلن های ۴۰۰ میلی لیتری توسط همزن با هم مخلوط می شوند تا واکنش آغاز گردد. شکل زیر نمایی از واکنش یک الكل دو عامله (f=2) و یک دی ایزوسیانات را در حالت استوکیومتری نشان می دهد:



حدود ۵ گرم از نمونه تولید شده را ابتدا توزین نموده و در ارلن مایر ۲۵۰ میلی لیتری می ریزیم و در حمام با دمای ثابت نگهداری می کنیم تا واکنش صورت گیرد. در هر لحظه سینتیکی یک یا دو نمونه از حمام خارج و به مخلوط آب و یخ فرو برد و می شود تا واکنش متوقف شود (دقیقه). سپس قسمت بیرونی ظرف توسط استون شسته و توسط نیتروژن خشک می شود. ۵ میلی لیتر تولوئن به ظرف نمونه اضافه میشود و ظرف همزد می شود تا محلولی یکنواخت حاصل شود. آنگاه ۲ میلی لیتر به نسبت حجمی

دو شیب متفاوت مشاهده می شود و ضمن تایید صحت معادلات ۳ و ۴ یک عدم تداوم در پیشرفت واکنش حدود ۵۰٪ مشاهده می گردد.

افزایش ویسکوزیته محیط با پیشرفت واکنش می تواند مسئول چنین پدیده ای باشد اما این عدم تداوم در واکنش HMDI (هگرامتیلن دی ایزو سیانات) مشاهده نشد که منجر به رد این فرضیه شد [۲]. از طرف دیگر، اثبات شد ۹۵٪ از گروههای هیدرو کسیل دارای واکنش پذیری یکسان هستند [۲]. در این تحقیق نیز برای پایش کردن این مطلب، دی ایزو سیانات اضافی استفاده شد و خطوط راست و بدون شکست مشاهده گردید. بنابراین، نتیجه حاصل شد که این رفتار می تواند ناشی از اختلاف واکنش پذیری گروههای ایزو سیانات در مولکول IPDI باشد.

در مولکول IPDI دو نوع از گروههای ایزو سیانات موجود است. یکی از نوع اول (CH₂-NCO) و دیگری از نوع دوم (CH-NCO) بوده که فعالیت نوع اول از نوع دوم بیشتر است. البته مطالب فوق دلیل بر این نیست که ابتدا ایزو سیانات نوع اول کاملاً مصرف شود و سپس نوع دوم مورد استفاده قرار گیرد. بدیهی است که گروه ایزو سیانات دارای فعالیت کمتر نیز می تواند بطور همزمان با گروه ایزو سیانات فعالتر، واکنش دهد چرا که تمایزی حین واکنش بروی گروههای عامل صورت نمی گیرد.

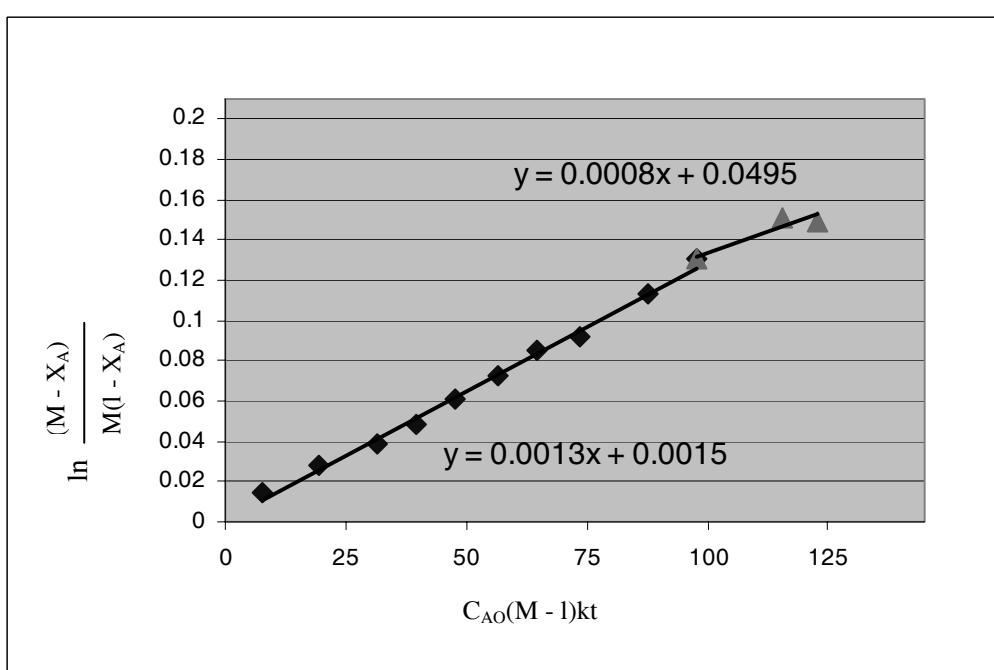
از آنجاییکه غلظت های اولیه گروه های هیدرو کسیل و ایزو سیانات در این مطالعه یکسان نمی باشند معادله سرعت واکنش می تواند بصورت معادله ۴ که معمول واکنش های ترکیبی درجه دوم برای تغییرات درصد تبدیل بر حسب زمان می باشد بهبود یابد:

$$\ln \frac{(1 - \frac{C_{A0}}{C_{B0}})X_A}{(1 - X_A)} = (C_{B0} - C_{A0})kt \quad (4)$$

که در رابطه اخیر C_{A0} غلظت اولیه گروههای ایزو سیانات در IPDI (اکی والان در لیتر)، C_{B0} غلظت اولیه گروههای هیدرو کسیل در HTPB درصد انجام واکنش، k ثابت سرعت واکنش (lit./eq.min) و t زمان واکنش (min) می باشد که با استفاده از M به جای C_{B0}/C_{A0} میتوان رابطه فوق را بصورت زیر نوشت:

$$\ln \frac{(M - X_A)}{M(1 - X_A)} = C_{A0}(M - 1)kt \quad (5)$$

شکل ۱ مؤید بوقوع پیوستن واکنش درجه دوم برای برهمنکش HTPB و IPDI در دمای ۴۰ درجه سانتی گراد و $R = 0.85$ می باشد. دمای ۴۰ درجه سانتی گراد بعنوان نمونه انتخاب شده است اما R بین ۰.۸ و ۰.۹ می باشد. در این تحقیق نیز پلیمریزاسیون سوخت جامد مرکب بسیار رایج است. در این شکل، دو خط مستقیم با میانگین آنها که متدالتر است، انتخاب شد. در این شکل، دو خط مستقیم با



شکل ۱- نمودار تغییرات غلظت IPDI بر حسب زمان برای واکنش HTPB-IPDI در دمای ۴۰°C و $R=0.85$

های سرعت واکنش افزایش ولی نسبت k_1/k_2 کاهش می‌یابد. این انحراف

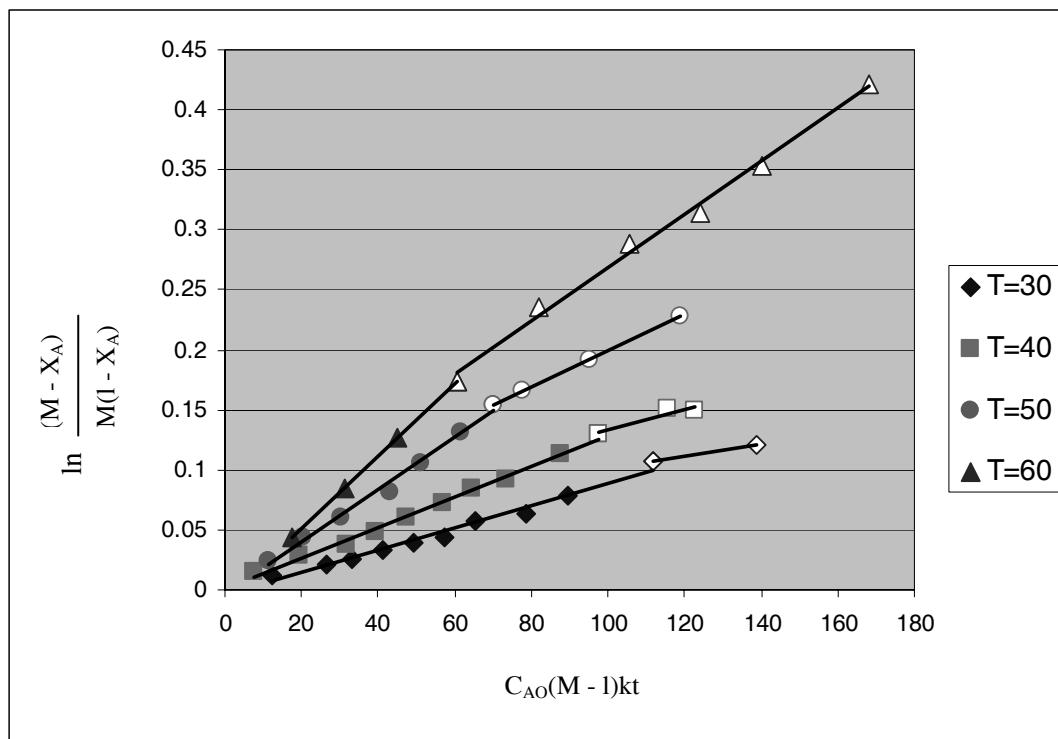
نشان میدهد که دما، واکنش پذیری گروه ایزوسیانات نوع دوم با فعالیت کمتر را تقویت می‌کند. البته این موضوع در مورد IPDI که اختلاف فعالیت گروههای ایزوسیانات و سرعت واکنش کم می‌باشد به روشنی مشاهده نمی‌شود اما در مورد تولوئن دی ایزوسیانات (TDI) این موضوع بدليل اختلاف زیاد فعالیت گروههای ایزوسیانات به وضوح قابل تشخیص است [۷].

۳-۳- اثر دما بر روی سرعت واکنش:

اثر دما روی گروه ایزوسیانات با واکنش پذیری کمتر بوسیله محاسبه نسبت های k_1/k_2 (نسبت ثوابت سرعت دو مرحله واکنش) برای دماهای مختلف مورد مطالعه قرار گرفت. شایان ذکر است، k_1 و k_2 شبیه قسمت های اول و دوم شکل ۲ می‌باشند. همانطور که در جدول ۱ و شکل‌های ۲ و ۳ مشاهده می‌شود با افزایش دمای واکنش با حضور یا غیاب کاتالیست ثابت

جدول ۱- ثوابت سرعت واکنش HTPB-IPDI در دماهای مختلف در این تحقیق.

T(°C)	k_1 (lit./eq.min)	k_2 (lit./eq.min)	k_1/k_2	$\ln k_1$	$\ln k_2$	$1000/T$ (K ⁻¹)
30	0.0009	0.0005	1.8	-7.013	-7.60	3.3003
40	0.0013	0.0008	1.625	-6.645	-7.130	3.1948
50	0.0022	0.0015	1.466	-6.119	-6.502	3.0957
60	0.003	0.0022	1.363	-5.809	-6.119	3.0030

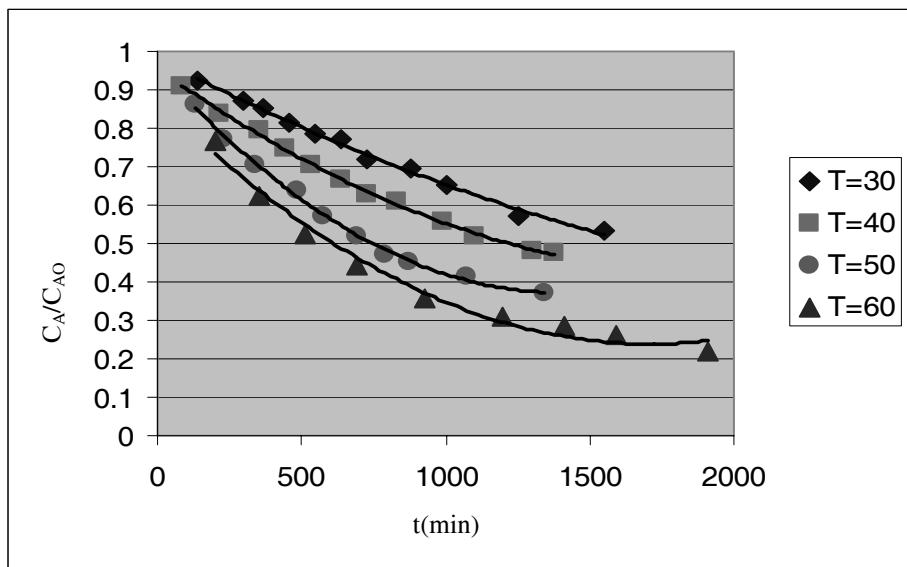


شکل ۲- نمودار واکنش درجه دو HTPB-IPDI در ۰/۸۵ R بصورت تغییرات غلظت برحسب زمان با پارامتر متغیر دما در $CA_0=0.5$ و $CB_0=0.59$ اکی والان در لیتر.

در شکل ۵ سرعت واکنش در نسبت های پخت های زیر یک $0/0.9/0.95$ و $0/0.95/0$ بررسی شده است. در حالت کلی می توان گفت تمایل افزایش مقادیر k با غلظت الكل ، وقتی نسبت پخت (NCO/OH) بزرگتر از یک باشد کم و آن هنگام که این نسبت از یک کمتر باشد، نسبتاً بیشتر خواهد بود. پس با افزایش غلظت الكل چه نسبت ایزو سیات به الكل کمتر و چه بیشتر از یک باشد، k افزایش می یابد اما نرخ افزایش آن متفاوت است [۷].

تأثیر نسبت R بر روی سرعت واکنش به مکانیسم واکنش ایزو سیاتها با الكلها برمی گردد که توسط باکر^۱ در سال ۱۹۶۹ بیان شد. طبق مکانیسم ارائه شده در واکنش خود بخودی، الكل نقش کاتالیستی دارد و نهایتاً سرعت واکنش به غلظت الكل وابسته است [۸].

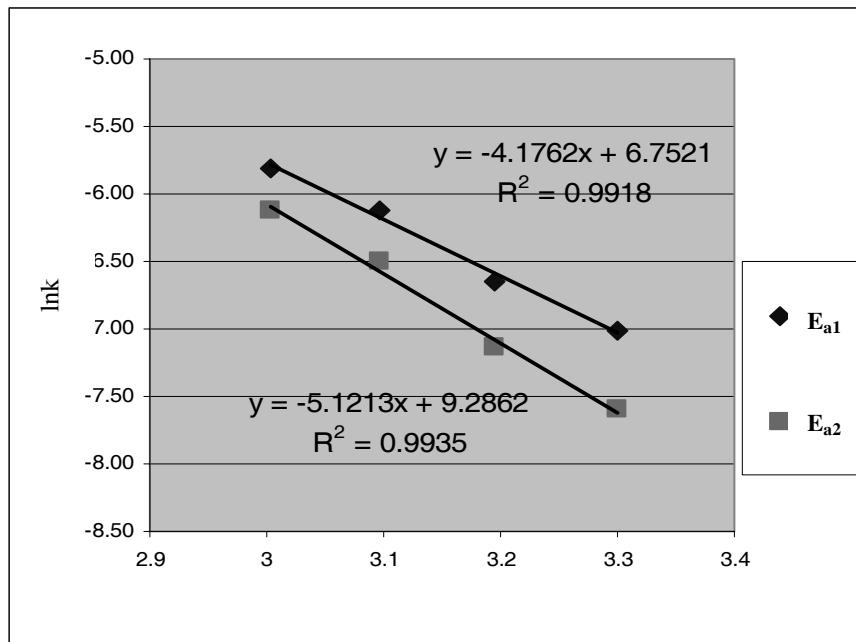
با توجه به معادله آرنیوس برای انرژی فعالیت، می توان از رسم نمودار $\ln k$ بر حسب $1/T$ ، این انرژی را برای دو قسمت واکنش محاسبه نمود (شکل ۴) که برای قسمت اول $8/3$ و برای قسمت دوم $10/1$ کیلو کالری بر مول بدست می آید که میانگین دو قسمت $9/2$ محاسبه گردید و در جدول شماره ۲ گزارش شده است. جدول شماره ۲ مقایسه کارهای انجام شده قبلی و این تحقیق را نشان می دهد اعداد اقتباس شده از مراجع میانگین انرژی فعالیت مربوط به دو قسمت منحنی است. شایان ذکر است، اختلاف مشاهده بین کارهای این تحقیق و منابع دیگر بدليل انتخاب مقدار متفاوت R می باشد. با این حال انحراف میانگین مقادیر انرژی فعالیت محاسبه شده برای دو قسمت منحنی در این تحقیق با مقادیر موجود در مراجع $6/3$ و $1/4$ حداقل٪ می باشد که با توجه به R های متفاوت قابل قبول است.



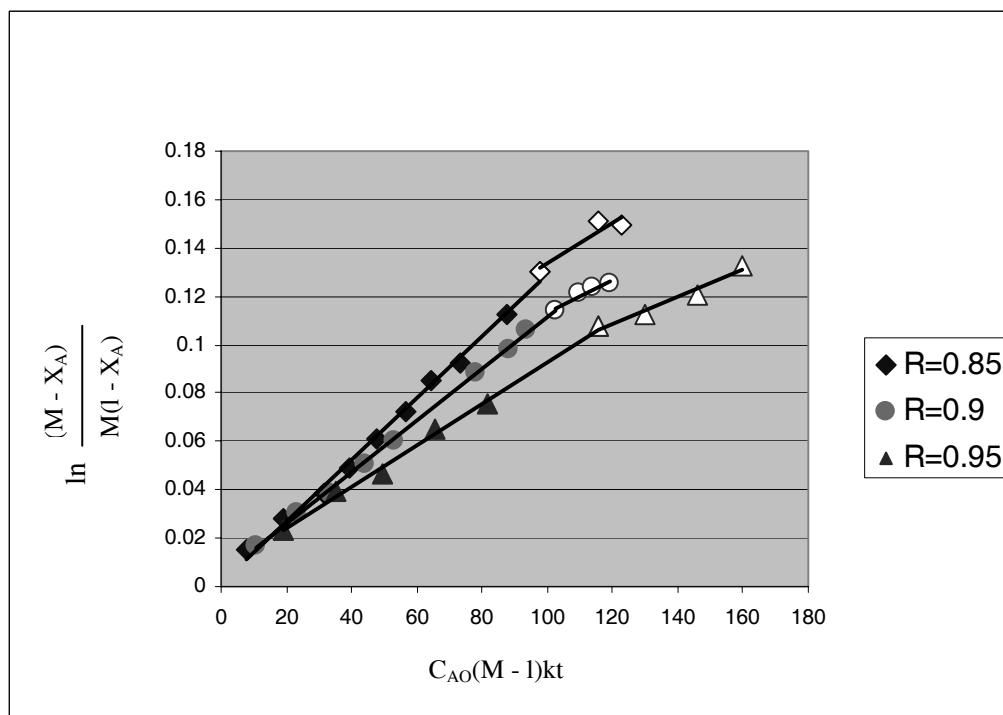
شکل ۳- نمودار تغییرات غلظت IPDI در $R=0.85$ بر حسب زمان با پارامتر متغیر دما و $C_{A0}=0.59$ و $CB0=0.5$ اکی والان در لیتر.

جدول ۲- مقایسه انرژی اکتیو اسیون محاسبه شده در این تحقیق با مراجع ذکر شده.

منبع	R	Ea (kcal/mol)	روش محاسبه	درصد خطا بین انرژی فعالیت تحقیق حاضر و اطلاعات موجود در مراجع
تحقیق حاضر	0.85	9.2	تیتراسیون معکوس	بدلیل اینکه این کار با $R=0.85$ انجام شده مرجعی برای مقایسه پیدا نشده است.
[2]	1	9.8	تیتراسیون معکوس	6.5
[3]	1	10.5	FTIR	14.1
[6]	1	9.8	تیتراسیون معکوس	6.5



شکل ۴- نمودار آرنسوس سرعت درجه دو واکنش HTPB-IPDI برای دو قسمت منحنی ($R=0.85$) بصورت تغییرات ثابت سرعت واکنش بر حسب معکوس دما.

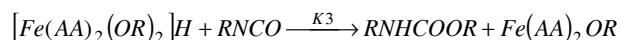


شکل ۵- تغییرات درصد تبدیل بر حسب زمان با نسبت پخت بعنوان پارامتر متغیر بر روی سرعت واکنش TPB-IPDI در دمای ۴۰ °C

۳-۵-۳- اثر کاتالیزور بر روی سرعت واکنش

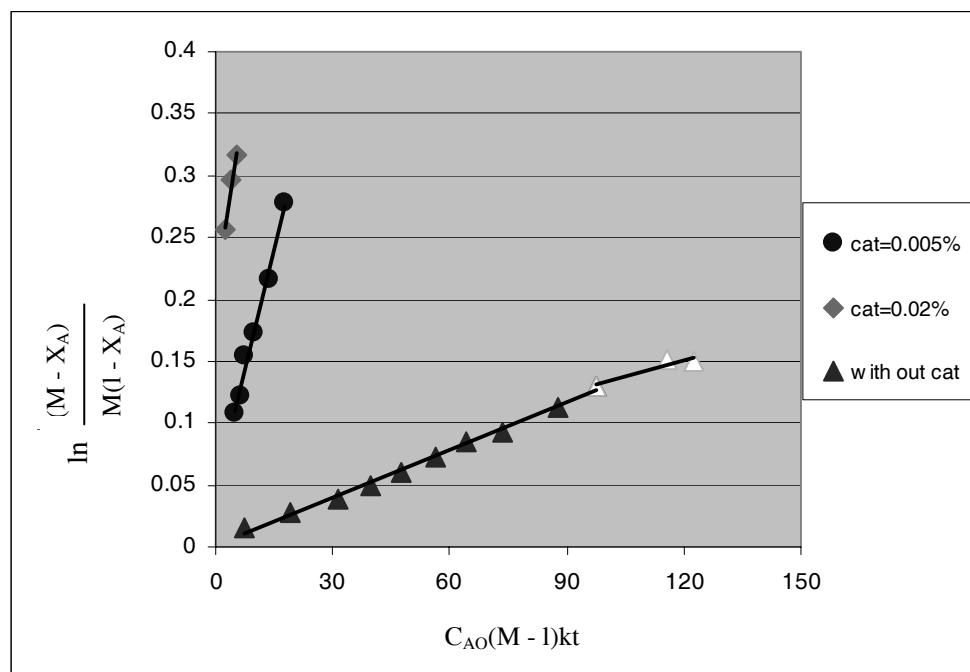
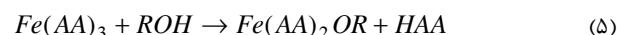
با این استوکیومتری میتوان به این نکته رسید که افزودن HAA، غلظت HAA در طرف دوم واکنش را افزایش داده و تشکیل کمپلکس را متوقف می نماید. $Fe(AA)_2 OR + ROH \xrightarrow{K1} [Fe(AA_2(OR)_2]H$

اسید کمپلکس شده، با ایزو سیانات ترکیب شده و مجدداً کاتالیزور را بازیافت می نماید؛



همانطور که در جدول ۱ نشان داده است از بررسی نسبت k_1/k_2 نتیجه حاصل شد که با افزایش دما، نسبت k_1/k_2 کاهش می یابد یعنی اینکه دما واکنش پذیری گروه ایزو سیانات با فعالیت کمتر را بیشتر افزایش میدهد. همین روال برای کاتالیزورها نیز صادق است یعنی استفاده از کاتالیزورها برای گروههای با فعالیت کمتر موثرتر است و انرژی فعالیت آنها را کاهش می دهد چنانکه مقادیر k_1 و k_2 همچنین E_{A1} و E_{A2} به یکدیگر نزدیکتر می شوند.

هدف از کاربرد کاتالیزورها افزایش سرعت واکنش به میزانی معین و مناسب است چرا که واکنشگرهای مورد استفاده از لحاظ فعالیت شیمیایی به میزان زیادی با یکدیگر تفاوت دارند. کاتالیزورهایی که معمولاً در شیمی پلی بورتان مورد استفاده قرار می گیرند عبارتند از: کاتالیزورهای اسیدی، قلیایی و ترکیبات آلی فلزی. کاتالیزورهای اسیدی سرعت گسترش زنجیر را به میزان کمی افزوده و از پیوند عرضی جلوگیری میکنند. کاتالیزورهای قلیایی کلیه واکنشهای ایزو سیاناتها را تشدید می کنند و معمولاً اثر کاتالیزوری آنها با افزایش قدرت بازی افزایش می یابد. اگر چه تعداد زیادی از ترکیبات آلی فلزی بر روی واکنشهای گروه ایزو سیاناتها اثر کاتالیزوری دارند ولی ترکیبات آلی آهن، قلع و روی کاتالیزورهای فوق العاده موثری هستند^[۹]. در این مقاله اثر کاتالیست فریک استیل استونات_۳ $Fe(AA)_3$ بر روی سرعت واکنش مطالعه شده است (شکل ۶). ابرث^۱ و برونر^۲ اثر کاتالیزور فریک استیل استونات بر واکنش بین الکل ایزو سیانات را بررسی کردند. مکانیسم پیشنهادی آنها بصورت ذیل می باشد^[۱۰]:



شکل ۶ - تغییرات درصد تبدیل بر حسب زمان برای واکنش HTPB-IPDI در دمای ۴۰°C با غلظت کاتالیست فریک استیل استونات بعنوان پارامتر متغیر.

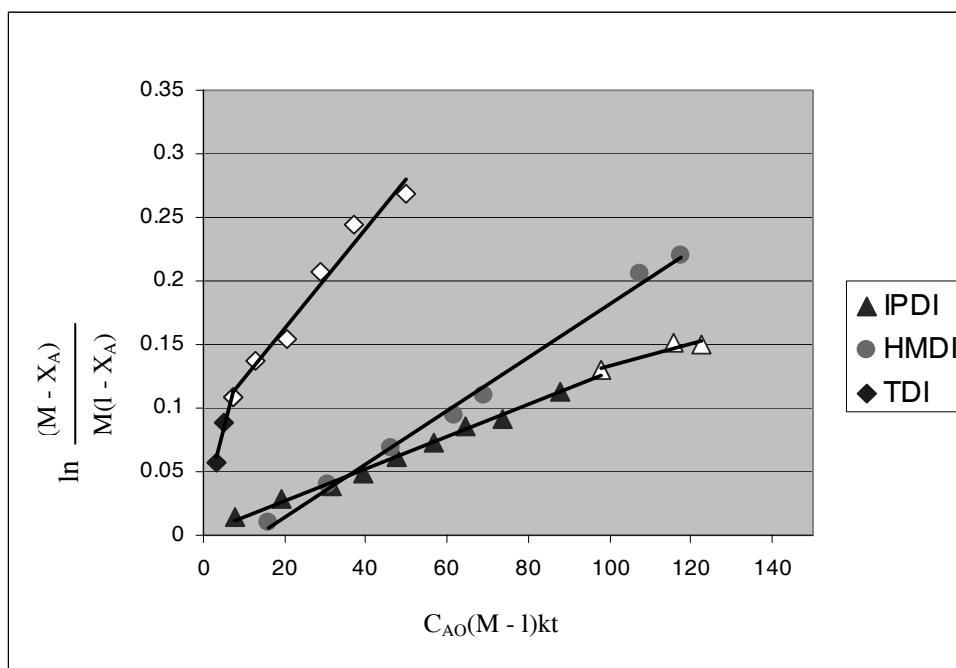
- 1- Oberth
2- Bruenner

در مولکول هگزا متیلن دی ایزو سیانات HMDI (NCO-(CH₂)₆-NCO)، بدليل عدم تفاوت در فعالیت گروههای NCO، هیچ عدم تداومی در منحنی رفتار غلظت مشاهده نمی شود. گروههای NCO در این مولکول بوسیله زنجیرهیدروکربنی طویل جدا شده اند. بعلاوه خطوط مستقیم حاصل در نمودارهای درجه دوم این مولکول (شکل ۶) نشان میدهد که عدم تداوم های مشاهده شده در واکنشهای IPDI و TDI بخاطر افزایش ویسکوزیته محیط بدليل پیشرفت واکنش نمی باشد. به بیان دیگر نفوذ عامل کنترل کننده واکنش نیست این مطلب توسط محققین دیگر نیز گزارش شده است [۱۱].

در ایزو سیاناتهای تحت بررسی، مولکول TDI بدليل اینکه یک ترکیب آروماتیک است و فعالیت گروههای ایزو سیانات بدليل اثر رزونانسی افزایش می یابد، فعالترین ترکیب است. HMDI که یک ترکیب آلیفاتیک شامل زنجیرهیدروکربن است بدليل اینکه دارای انعطاف پذیری بیشتری است و ممانعت کمتری را جهت واکنش گروههای ایزو سیانات ایجاد می کند از مولکول IPDI که دارای حلقه سیکلو هگزیل می باشد فعالتر است. نهایتاً سهولت واکنش پذیری برای ایزو سیانات ها بترتیب بصورت آروماتیک، آلیفاتیک و سیکلو آلیفاتیک می باشد که با توجه به این نتیجه گیری می توان دی ایزو سیانات متناسب با واکنش مورد نظر را انتخاب نمود.

۳-۶- اثر نوع دی ایزو سیانات بر روی سرعت واکنش

مطالعه سینتیک مقایسه ای بین سه دی ایزو سیانات شامل ۳- ایزو سیاناتو متیل ۳ و ۵ و ۵- تری متیل سیکلو هگزیل (ایزو فرن دی ایزو سیانات) (IPDI)، هگزا متیلن دی ایزو سیانات (HMDI) و تولوئن دی ایزو سیانات (TDI) با یک پلی بوتادین دارای انتهای هیدروکسیل (HTPB) انجام شده است (شکل ۷). همانطور که در مورد مولکول IPDI گفته شد این مولکول شامل دو نوع از گروههای ایزو سیانات می باشد. به همین دلیل در پیشرفت واکنش حدود ۵۰٪، یک عدم تداوم مشاهده می شود. مولکول TDI دارای شکل آروماتیک شاخه دار می باشد که از دو گروه NCO با فعالیت های متفاوت تشکیل شده است. به جهت ممانعت فضایی گروه متیل، واکنش پذیری گروه NCO در موقعیت پارا بیشتر از گروه CO در موقعیت ارتو می باشد. بنابراین، گروه NCO در موقعیت ۲ دارای فعالیت کمتری از NCO در موقعیت ۴ می باشد و این اختلاف فعالیت گروههای ایزو سیانات در بیشتر از اختلاف گروههای ایزو سیانات مولکول IPDI می باشد و عدم تداوم ایجاد شده نیز بیشتر است یعنی دارای نسبت k_1/k_2 بزرگتری است و این عدم تداوم در تبدیل حدود ۱۵٪ مشاهده شده است. بنابراین، ممکن است چنین گفته شود که گروه NCO در موقعیت ۲ می تواند بطور همزمان با گروه NCO در موقعیت ۴، بعد از گذشت مقداری از پیشرفت واکنش، اندرکنش دهد که در واقع چنین نیز می باشد.



شکل ۷- نمودار واکنش انواع دی ایزو سیانات با HTPB در دمای ۴۰°C و $R=0.85$ بصورت تغییرات درصد تبدیل بر حسب زمان.

- [2]. F. M. B. Coutinho, L.C. Rezende ,R .Quijada, "Kinetic Study of the Reaction Between Hydroxylated Poly butadieneand Isocyanates , 2: Reaction with 3-Isocyanateomethyl,3,3,5- Tri methyl cyclohexyl Isocyanate (IPDI) And Dimer Diacid Diisocyanate (DDI)" *J. Polymer Science.* 3021-3032, 1986.
- [3]. D. Kincaid, S.Ozkar " Kinetic Study of the Reaction Between Hydroxyl-Terminated Polybutadiene and Isophorone Diisocyanate in Bulk by Quantitative FTIR Spectroscopy" *J. Applied Polymer Science* ,Vol.66,1979-1988,1997.
- [4]. V. Sekkar, S. Venkatachalan, K .N. Ninan , " Rheokinetic Studies on the Formation of Urethane Network based on Hydroxyl Terminated Polybutadiene " *European Polymer Journal* ,38.169-178,2002.
- [5]. J. H. Saunders, K. C. Frisch, "Polyurethanes Chemistry and Technology" , New York,1962.
- [6]. R.Y. Yee, A. Adicoff , " Polymerization Kinetics in Propellant of the Hydroxyl Terminated Polybutadiene - Isophorone Diisocyanate System", *J. Applied Polymer Science*,Vol.20, 1117-1124,1976.
- [7].H. Kothandaraman , A. Sultan Nasar, " The Kinetics of the Polymerization Reaction of Toluene Diisocyanate with HTPB Prepolymer" ,*J. Applied Polymer Science*,Vol.50,1611-1617,1993.
- [8]. J.W. Baker, J.B. Holdworth," Mechanism of Aromatic Side-Chain Reaction ,etc", *J. Chemical Society* 713-726,1947.
- [9]. K. J.Saunders, "Organic Polymer Chemistry", Chapman and Hall, London, 1973.
- [10]. A.E. Oberth, R.S. Bruenner " On the Mechanism of Metal Catalysis in the Reaction Between Alcohols and Isocyanate", *J. Organic Chemistry*, Vol.31, 887-891,1966.
- [11]. F.M.B Coutinho, M.C.G. Rocha, " Kinetic Study of the Reactions Between Hydroxylated Polybutadiene and Isocyanates in Chlorobenzene, 4:Reaction with Tolyne Diisocyanates, 3-Isocyanatoe methyl,3,3,5- Trimethyl Cyclohexyl Isocyanate and Hexamethylen Diisocyanate", *Polymer J.*, Vol.27, NO.2, PP.213-216,1991.

۴. نتیجه گیری

در این تحقیق مطالعه سینتیکی واکنش پلی بوتادین دارای انتهاهای هیدرو کسیل (HTPB) با ایزو فرن دی ایزو سیانات (IPDI) توسط تیتراسیون معکوس انجام شده است. در چهار دمای ۳۰، ۴۰، ۵۰ و ۶۰ درجه سانتیگراد، میزان پیشرفت واکنش، ثابت سرعت واکنش و انرژی فعالیت بدست آمده است.

با توجه به نتایج سینتیک واکنش، مخصوصاً سرعت واکنش و با توجه به زمان طول عمر پلیمر، می توان دی ایزو سیانات مورد نظر را انتخاب کرد. در مورد سینتیک واکنش پلی بوتادین دارای انتهاهای هیدرو کسیل (HTPB) و ایزو فرن دی ایزو سیانات (IPDI) می توان گفت که واکنش دارای ثابت سرعت درجه دوم ظاهری نسبت به غلظت های HTPB و IPDI مبیاشد. و این نمودارهای درجه دوم، در پیشرفت واکنش حدود ۵۰٪ دارای یک شکست می باشند که این شکست به دلیل عدم فعالیت یکسان گروههای ایزو سیانات است. واکنش دارای انرژی های فعالیت $\frac{8}{3}$ و $\frac{10}{1}$ کیلو کالری بر مول برای دو قسمت منحنی می باشد.

با افزایش نسبت پخت بدليل کم شدن غلظت هیدرو کسیل که نقش کاتالیزوری دارد سرعت واکنش کاهش می یابد.

در مورد مقایسه دی ایزو سیاناتها، تولوئن دی ایزو سیانات (TDI) فعالترین، ایزو فرون دی ایزو سیانات (IPDI) دارای کمترین فعالیت و هگزامتیلن ایزو سیانات (HMDI) دارای فعالیتی بین این دو دی ایزو سیانات قبلی می باشد. از طرفی ، هگزامتیلن دی ایزو سیانات (HMDI) بدليل داشتن گروههای ایزو سیانات با فعالیت یکسان، دارای نمودارهای درجه دوم بدون مشاهده شکست در رفتار تغییرات غلظت با زمان مبیاشد.

۵. مراجع

- [1]. C. Hepburn ,," Polyurethane Elastomers" 2nd Ed .,Elsevier Science, London,1992.