

سنتر و شناسایی رزول مناسب تهیه اسفنج فنولی

Synthesis and Characterization of Suitable Resole for Preparation of Phenolic Foam

مهدی باریکانی^{*}، مژگان میرزا طاهری، احمد توکلی

تهران، پژوهشگاه پلیمر و پتروشیمی ایران، پژوهشکده علوم، گروه پلی یورتان و مواد ویژه، صندوق پستی ۱۴۹۶۵/۱۱۵

دریافت: ۸۲/۴/۷، پذیرش: ۸۲/۷/۵

چکیده

اسفنجهای فنولی از پرمصرف‌ترین اسفنجهای پلیمری هستند که از راه اعمال گرما یا استفاده از عامل پخت اسیدی رزینهای رزول یا نووالاکها تهیه می‌شوند. در این پژوهش، ابتدا رزینهایی از نوع رزول با استفاده از واکنش تراکمی فنول و فرمالدهید در حضور کاتالیزورهای قلیایی سنتر شده است. رزولهای یاد شده به اندازه کافی فعال بوده و بخوبی با عامل پخت اسیدی واکنش می‌دهند و گرمای مناسب اسفنج شدن را فراهم می‌کنند. سپس، با استفاده از فنون ¹H NMR، FTIR، TG-DSC و VPO ساختار شیمیایی، درصد جذب آب، گرانوی و وزن مولکولی رزینهای رزول حاصل بررسی گردیده است. مشاهده شده است که خواص فیزیکی رزینهای رزول مانند گرانوی بر کارایی رزین در فرایند اسفنج شدن نقش بسزایی دارد. درنهایت، فرمولبندی مناسب تهیه اسفنج با استفاده از روش پخت اسیدی ارائه گردیده است.

واژه‌های کلیدی

رزول، فنول، پارافرمالدهید،
 پخت اسیدی، اسفنج

مقدمه

در صنایع مختلف پیدا کرده‌اند [۲-۵]. اسفنج فنولی را می‌توان از رزول یا نووالاک تهیه کرد که روش تهیه اسفنج از هر یک از آنها متفاوت است. برای تهیه اسفنج از رزین رزول، به آن عامل پفزای اضافه و این ماده بوسیله عامل فعال در سطح بخوبی در داخل

اسفنجهای فنولی از متداول‌ترین انواع اسفنجهای پلیمری سخت و گرما سخت اند که در کاربردهای بسیاری نظری جاذبهای آب در گلخانه‌ها و عایقهای صدا و گرما استفاده می‌شوند [۱]. این اسفنجها بدليل ارزانی، پایداری ابعادی، مقاومت در برابر شعله و دودزایی کم مصارف زیادی نیز

Key Words

resole, phenol,
 paraformaldehyde,
 acid curing, Foam

* مسئول مکاتبات، پیام نگار: M.Barikani@ippi.ac.ir

وزن مولکولی و درصد آب رزول بدست آمده مطالعه و میزان جذب آب اسفنج حاصل بررسی گردید.

تجربی

مواد

در تهیه رزول از فنول صنعتی کره‌ای با درجه خلوص ۹۸/۵ درصد استفاده شد. این درصد خلوص مطابق با روش استاندارد ASTM D ۱۳۱۲ است. اندازه‌گیری شد. همچنین، از پارافرمالدهید صنعتی ساخت شرکت انگلیسی سینتیت با درجه خلوص ۷۸ درصد (اندازه‌گیری شده مطابق با روش استاندارد ASTM D ۲۱۹۴)، هیدروکسیدهای سدیم، پتاسیم، منیزیم، کلسیم و باریم و نیز محلول آمونیاک ۲۵ درصد وزنی به عنوان کاتالیزور استفاده شد. هیدروکسیدهای سدیم، پتاسیم و محلول آمونیاک ساخت شرکت مرک و هیدروکسیدهای باریم، منیزیم و کلسیم از شرکت فلوكا تهیه شدند. برای ختنی سازی رزین نیز از اکسالیک اسید صنعتی، در تهیه اسفنج از کلریدریک اسید صنعتی ۹/۱ نرمال با چگالی ۱/۱۵ g/cm^۳ (درصد وزنی) و پاراتولوئن سولفونیک اسید صنعتی با خلوص ۱۰۰ درصد استفاده شد. همچنین، متیلن کلرید صنعتی به عنوان عامل پف‌زا و تویین با نام شیمیایی پلی‌اتیلن گلیکول سوربیتان مونواولئات به عنوان فعال کننده سطح بکار گرفته شد که این ماده ساخت شرکت مرک بود. افزون بر موارد یاد شده برای سایر آزمایشها از سدیم سولفیت، کلریدریک اسید ۳/۷ درصد وزنی، معرف تیمول فتائین، سدیم تیوسولفات، پتاسیم برمات، پتاسیم برمید و نشاسته نیز استفاده شد که همگی ساخت شرکت مرک بودند. پتاسیم یدید ساخت شرکت ریدل و حلال متابول ساخت شرکت فلوكا بود.

دستگاهها

در این پژوهش دستگاه‌های زیر بکار گرفته شدند: دستگاه ¹H NMR ساخت ژول مدل PMX60 برای تهیه طیف رزونانس مغناطیسی هسته از نمونه‌های رزین با استفاده از استاندارد TMS و حلال استون دوتریم دار در دمای محیط، دستگاه FTIR ساخت بروکر مدل IFS48 برای تهیه طیف زیر قرمز به روش کشیدن فیلم نازک روی قرص، دستگاه STA مدل STA 625 ساخت پلیمرلاپ انگلستان برای تهیه گرمانگاشتهاي DSC و TG با سرعت گرمادهی ۱۰°C/min در اتمسفر نیتروژن، دستگاه بروکفیلد مدل DV-I برای اندازه‌گیری گرانروی دینامیکی رزینها به کمک اسپیندل‌های نوع LV در دمای ۲۵°C و دستگاه

رزین توزیع می‌شود. سپس، با اعمال گرما یا استفاده از عامل اسیدی عمل پخت و انسباط آمیزه تکمیل می‌گردد. گرانروی سیستم در حین پخت رزین بیشتر می‌شود و درنهایت حبابهای گاز محبوس شده اسفنج پایدار بوجود می‌آورد [۲]. بسته به ساختار رزین، عامل پف‌زا و اسید، سرعت واکنش و اسفنج شدن می‌تواند از چند ثانیه دردمای محیط تا چند ساعت در دماهای بالا تنظیم شود. در سیستمهای معمولی انسباط در مدت زمان حدود چند دقیقه کامل می‌شود و اسفنج بعد از اتمام واکنش حدود ۱ تا ۳ h در دمای بالا قرار می‌گیرد [۶]. بنابراین، استفاده از رزین مناسب که بتواند در دمای محیط بدون استفاده از منبع گرمای خارجی و تنها با استفاده از کاتالیزور اسیدی پخت شود و گرمای حاصل از واکنش پخت آن برای تبخیر عامل پف‌زا و رسیدن به چگالیهای کم کافی باشد و همچنین سرعت پخت و سخت شدن آن نیز با سرعت تبخیر عامل پف‌زا همانگ باشد، باعث آسان تر شدن فرایند اسفنج سازی و کاهش هزینه‌های آن می‌شود. بدین سبب، پخت اسیدی رزول در تهیه اسفنجهای فنولی از اهمیت تجاری زیادی برخوردار است [۷]. رزولها با افزودن مقادیر مختلفی از اسیدهای معدنی یا آلی در دمای محیط پخت می‌شوند. سازگاری خوب و احتمالاً ترکیب شدن سولفونیک اسیدهای آلی نظیر تولوئن سولفونیک اسید و فنول سولفونیک اسید با رزین فنولی شبکه‌ای شده، از مهاجرت اسید به سطح قطعه و ایجاد مشکلات خوردگی بعدی جلوگیری می‌کند. در ضمن، این اسیدها به اندازه اسیدهای معدنی قوی و خورنده نیستند و در اکثر موارد محصولات بدست آمده از پخت اسیدی بخوبی تصفیه می‌شوند [۸، ۹]. مشاهده شده است که در شرایط اسیدی هیدروکسی متیلن‌های پلهای متیلنی به یکدیگر متصل می‌شوند. اگر متیلول شدن رزول زیاد باشد و موقعیتهای ارتو و پارای خالی وجود نداشته باشد یا اگر اسید ضعیف باشد بطوری که pH به حالت ختنی نزدیکتر باشد، امکان تشکیل پل اتری نیز وجود دارد. البته، در حضور اسید قوی پل اتری تخریب می‌شود و با آزاد کردن مولکول فرمالدهید به پل متیلن تبدیل می‌شود [۹].

هدف از اجرای این طرح، سنتز آزمایشگاهی رزینهای رزول با استفاده از پلیمرشدن تراکمی فنول و پارافرمالدهید و سپس بررسی شرایط تهیه رزین و اثر عوامل مختلف واکنش بر کارایی رزین نهایی در ساخت اسفنج فنولی و ارائه روش بهینه ساخت و فرمولبندی رزین و اسفنج فنولی است.

در این پژوهش، رزینهای نوع رزول با استفاده از واکنش تراکمی فنول و فرمالدهید در حضور کاتالیزورهای قلیایی سنتز و با استفاده از فنون FTIR، H NMR، VPO و TG-DSC ساختار شیمیایی، گرانروی،

تهیه اسفنجه فنولی

با توجه به کارهای انجام شده، فرمولیندی آمده در جدول ۱ برای تهیه اسفنج ارائه شد. باید توجه کرد که رزینهای تهیه شده دارای درصد آب متفاوتی هستند (اغلب رزینهای ساخته شده دارای ۱۰ درصد آب) آب بودند). کلیه اسفنجهای با استفاده از رزینی که ۱۴ درصد آب داشت تهیه شدند. اگر درصد آب موجود در رزین x و مقدار وزنی رزین R باشد، مقدار آب اضافی بر حسب گرم W با فرمولهای ۱ و ۲ محاسبه می‌شود، بطوری که مجموع R و W وزن رزینی است که ۲۵ g در نظر گرفته شده است:

$$R = \frac{2/15}{(1-x/100)} \quad (1)$$

$$W = 25 - R \quad (2)$$

برای تهیه اسفنج ابتدا رزین، آب اضافی و فعال کننده سطح (تویین ۸۰) توزین و بمدت ۳۰ s در داخل یک ظرف پلاستیکی در دمای محیط همزد شدند. سپس، عامل پف زا (متیلن کلرید نگهداری شده در دمای -4°C) اضافه و مخلوط بمدت ۹۰ s دیگر همزد شد. در مرحله بعد، مخلوط دو اسید بطور همزمان اضافه و مجدداً کل مخلوط بمدت ۱۵ s همزد شد. آنگاه، همزن را خارج کرده و به آمیزه اجازه داده شد تا ضمن پخت منبسط و سخت گردد. سرعت همزن در همه مراحل حدود ۱۰۰ rpm بود.

مشخصات چند نمونه رزین و اسفنج تهیه شده از این رزینها همراه با اطلاعات مربوط به روش تهیه آنها در جدول ۲ آورده شده است. بررسیها نشان می‌دهد که برای بدست آوردن اسفنجهایی با چگالی متوسط و زیاد مشکل چندانی وجود ندارد و ساخت اسفنجهای با چگالی بسیار کم نیاز به بکارگیری روشی دقیق برای تهیه رزین دارد. اسفنجهای بدست آمده از رزینهای ۱ تا ۳ دارای چگالی کمی بودند. یادآوری می‌شود که چگالی اندازه گیری شده کلی است که در آن پوسته

جدول ۱ - فرمولیندی اسفنجه فنولی ساخته شده از رزولهای سنتز شده.

وزن ماده (g)	نسبت وزنی (phr)	نوع ماده
۲۵	۱۰۰	رزول دارای ۱۴ درصد آب
۰/۵	۲	تویین ۸۰
۳/۷۵	۱۵	متیلن کلرید
۳/۴۵	۴	کلریدریک اسید ۲۹ درصد
۲/۱۴	۶	پاراتولوئن سولفونیک اسید ۷۰ درصد

اسمزسنج فشار بخار (Vapor Pressure Osmometer, VPO) مدل Knauer برای بررسی متوسط عددی وزن مولکولی.

روشها

تهیه رزین رزول

در یک راکتور شیشه‌ای با حجم ۵۰۰ mL، مجهر به مبرد رفلکس، همزن مکانیکی، حمام روغن حاوی همزن مغناطیسی که در موارد لازم امکان خنک کردن آن بوسیله مخلوط آب و یخ وجود داشت، ۱۹۱ g (۲/۰۳ mole) فنول، ۱۳۱ g (۳/۴۵ mole) پارا فرمالدھید (نسبت مولی فرمالدھید به فنول در این فرمولیندی ۱/۷ است) و ۱۰۲ g آب مقطر اضافه شد. مقدار آب مقطر باید بقدری باشد که با فرض اتحال کامل پارافرمالدھید در آب، محلول ۵۰ درصد وزنی فرمالین حاصل شود. سپس، ۰/۰۲ mole کاتالیزور باریم هیدروکسید (g ۶/۸۶) به ازای هر مول فنول به محیط واکنش اضافه و توسط همزن مکانیکی با سرعت حدود ۴۵۰ rpm محتوای راکتور در دمای محیط مخلوط شد. آنگاه، با محلول سود ۹ نرمال (تقریباً ۲۷ درصد وزنی) و کاغذ pH دقیق، pH واکنش روی ۱۰ تنظیم شد. پس از اتحال پارافرمالدھید، شفاف شدن سیستم و تنظیم pH، گرمادهی در دمای 70°C آغاز شد. زمان موردنظر برای انجام واکنش min ۹۰ در نظر گرفته شد. پس از سپری شدن این مدت، سیستم به دمایی در حدود $50\text{--}60^{\circ}\text{C}$ سرد شد. سپس، با افزودن اسالیک اسید جامد، کاتالیزور و سود محیط خنثی و pH آن روی ۶/۵ تنظیم گردید. خنثی‌سازی کاتالیزور و افزودن اسید باید به آرامی و با دقت انجام گیرد تا در حین کار موجب افزایش دما نشود. افزایش دما به مقدار کم می‌تواند حاصل واکنش اسید و باز باشد. اما، اگر مقدار اسید بقدرتی زیاد باشد که در یک نقطه از سیستم واکنش، بطور موضعی کمتر از ۳ شود، امکان واکنش گروههای هیدروکسی متیل با یکدیگر وجود دارد که در این حالت افزایش دما منجر به افزایش وزن مولکولی می‌شود. در اثر واکنش کاتالیزور قلیایی با اسالیک اسید، نمکهای اکسالات تشکیل می‌شود که در محیط واکنش کم محلول است. با صاف کردن محلول نهایی، نمکهای اکسالات نامحلول از سیستم جدا می‌شود. از آنجا که محلول حاصل از واکنش دارای مقدار زیادی آب است، بنابراین مقداری از نمکها به حالت محلول باقی می‌مانند. مرحله بعدی، جدا کردن آب اضافی رزین با دستگاه تبخیر کننده چرخان در 50°C و خلاء ۹۰۰-۹۵۰ mbar به مدت یک ساعت است. پس از انجام آبگیری رزین، بدليل کم شدن میزان آب، مقدار دیگری از نمکهای اکسالات به حالت نامحلول و کاملاً پراکنده در رزین ظاهر می‌گردد که باعث مات شدن رنگ آن می‌شود. رزین گرانرو نهایی تا انجام آزمایشها بعدی در دمای 4°C -نگهداری می‌شود.

جدول ۲ - مشخصات چند نمونه رزین و اسفنج حاصل از آنها به همراه اطلاعات مربوط به روش تهیه آنها.

مشخصات اسفنج		مشخصات رزین					شرایط تهیه رزین						شماره رزین
زمان بالا آمدن (min)	چگالی اسفنج (g/cm³)	درصد فرمالدھید آزاد	درصد فنول آزاد	گرانروی رزین با درصد آب (cP)	M _n	زمان واکنش (h)	نسبت مولی (F/P)	دما (°C)	pH	مقدار کاتالیزور (mole/mole P)	نوع کاتالیزور		
۳۰۸	۰/۵۴	۲/۲	۳/۱	۱۷۰۰	۲۳۶	۱/۵	۱/۷	۶۰	۱۰	۰/۰۲	Ba(OH) ₂	۱	
۰/۹۵	۰/۰۳۷	۱/۲	۸/۴	۲۰۰۰	۲۳۰	۱/۵	۱/۵	۷۰	۱۰	۰/۰۲	Ba(OH) ₂	۲	
۰/۹۵	۰/۰۳۲	۱/۸	۳/۲	۲۲۰۰	۲۸۰	۱/۵	۱/۷	۷۰	۸	۰/۰۲	Ba(OH) ₂	۳	
۲/۰۰	۰/۱۱۰	۰/۷	۵/۰	۱۸۰۰	۲۲۰	۲/۰	۱/۵	۷۰	۹	۰/۰۶	Ba(OH) ₂	۴	

کششی C-O فنول به شکل پیکی قوی در 1234 cm^{-1} و ارتعاشات کششی گروههای هیدروکسی متیل در 1022 cm^{-1} ظاهر شده است. حلقه‌های فنولی که یک یا دو موقعیت ارتقی آنها اشغال شده است و موقعیت پارای آنها آزاد باشد در حدود 756 cm^{-1} پیک می‌دهند. همچنین، پیک حلقه‌های فنولی که موقعیت پارای آنها اشغال است و از دو موقعیت ارتقی باقیمانده حداقل یکی آزاد باشد در حدود 825 cm^{-1} ظاهر می‌شود. پیک ناحیه 887 cm^{-1} با افزایش استخلافهای همزمان موقعیتهای ارتقی و پارا در حلقه فنول افزایش می‌یابد و می‌تواند ناشی از موقعیت ارتقی باقیمانده و موقعیتهای متای خالی باشد.

در حدود 760 cm^{-1} شکستی در پیک موقعیت پارای آزاد (756 cm^{-1}) دیده می‌شود که ناشی از استخلافهای همزمان دو موقعیت ارتقی، یک موقعیت ارتقی و یک موقعیت پارا یا استخلاف در موقعیت متاست. با انجام پخت گرمایی پیکهای 756 و 887 cm^{-1} واضحتر و پیکهای 667 و 825 cm^{-1} ناپدید می‌شوند. این امر، به سبب مصرف هیدروژنهای قابل استخلاف روی حلقه فنولی و تبدیل آنها به پلهای متیلنی و اتری است. بنابراین، برای اندازه‌گیری گروههای متیلول آزاد از پیک 1020 cm^{-1} ، برای اندازه‌گیری موقعیتهای پارای آزاد از پیک 760 cm^{-1} ، برای بررسی موقعیتهای ارتقی آزاد از پیک 830 cm^{-1} و برای پلهای اتری از پیک 1055 cm^{-1} و نیز برای اندازه‌گیری فنول آزاد از پیک 690 cm^{-1} استفاده می‌شود.

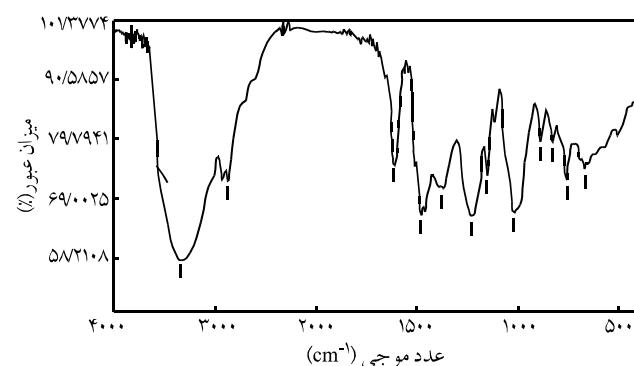
به منظور اندازه‌گیری نسبت استخلافات ارتقی به پارازن H_NMR استفاده شد. در شکل ۲ طیف H_NMR رزین رزول ارائه شده است. بدليل حضور آب در رزین، پروتونهای آب با پروتونهای دوتیریم دار استون جایه‌جا شده و تعدادی از پروتونهای حلال استون به پروتون معمولی تبدیل می‌شوند. پیک حاصل از این پروتونها در 2 ppm شده است. در حدود $3/8\text{ ppm}$ پیک سه شاخه پروتونهای پلهای متیلنی دیده می‌شود. به همین ترتیب، پلهای ارتقی ارتقی، پارا و پاراپارا در $5\text{ h}\text{ای}$

اسفنج نیز در نظر گرفته شده است و چگالی مغزه یا چگالی واقعی کمتر از این مقدار است.

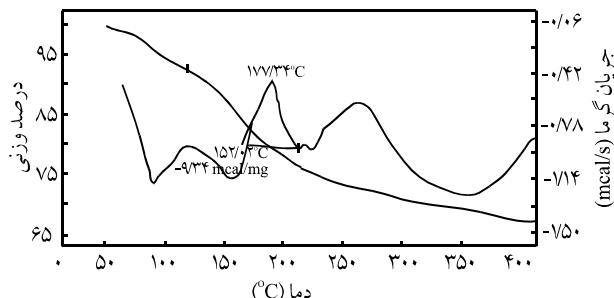
نتایج و بحث

مطالعات طیف سنجی

به منظور بررسی ساختار شیمیایی رزین رزول از طیف زیرفرمز تبدیل فوریه استفاده شد. همان گونه که در شکل ۱ مشاهده می شود، پیک قوی 3356 cm^{-1} مربوط به ارتعاشات پیوند OH گروه هیدروکسیل فنول و هیدروکسی متیل و نیز کمی ناشی از آب موجود در رزین است. پیک 2881 cm^{-1} مربوط به ارتعاشات کششی پیوند C-H آلفاکریک کوچک 1612 cm^{-1} پلهای متیلنی، گروههای متیل و پلهای اتری است. پیک ناحیه 1420 cm^{-1} ارتعاشات کششی پیوند C=C آروماتیک بوده و دو شاخه شدن آن ناشی از دو گانه پودن استخلاف در موقعیتهای ارتق و پاراست. ارتعاشات



شکل ۱- طیف FTIR رزول تهیه شده در شرایط 70°C , F/P برابر ۷/۰، pH پر ایر ۱۰، h ۱/۵ و با استفاده از $\text{Ba}(\text{OH})_2$.



شکل ۴ - گرمانگاشت TG-DSC رزول تهیه شده با $\text{Ba}(\text{OH})_2$ (با همان شرایط شکل ۱).

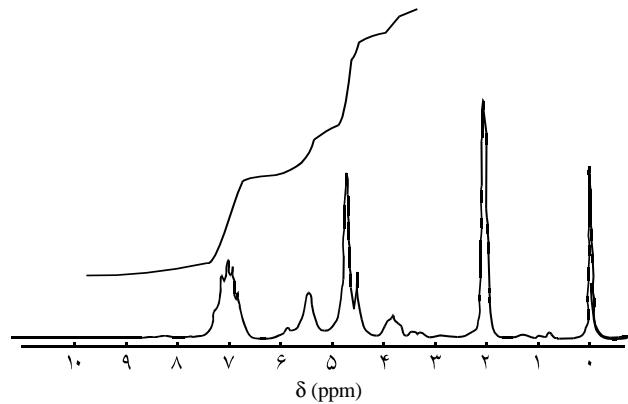
کاتالیزورهای متفاوت در شکل ۳ آمده است. البته منظور از استخلافها گروههای متیلول آزاد و پلهای اتری است و از پلهای متیلنی بدليل کم بودن مقدار آنها و نیز قدرت کم دستگاه H^1 NMR بیشتر قابلیت جهت دهی در موقعیت ارتو را دارند و در این بین باریم هیدروکسید بیشترین درصد ارتو را دارد.

مطالعات DSC (اندازه‌گیری درصد آب رزین)

نتایج DSC و TG در شکل ۴ پیک گرمگیر رزولها در منطقه $80\text{--}120^\circ\text{C}$ را نشان می‌دهد که بخاراط تبخیر آب است. در مورد نمونه‌های سنتز شده این پیک گرمگیر تا حدود 150°C نیز ادامه یافته است. بنابراین، برای اندازه‌گیری درصد آب می‌توان انتهای پیک گرمگیر را از منحنی DSC پیدا کرده و در آن دما با استفاده از منحنی TG درصد افت وزنی را که همان درصد آب است محاسبه کرد. یادآور می‌شود که مقداری از فرمالدهید آزاد موجود در رزین نیز همراه آب جدا می‌شود ولی مقدار آن قابل چشمپوشی است. پیک گرمگیر ناحیه $130\text{--}170^\circ\text{C}$ مربوط به تخریب گروههای همی فرمال مثل فنول همی فرمال و هیدروکسی بنزیل همی فرمال [۱۰، ۱۱] و آزاد شدن فرمالدهید است. با توجه به آزمایش‌های انجام شده هر چه نسبت مولی F/P کمتر شود، پیکهای گرمگیری که در این نواحی ظاهر می‌شوند کوچکتر است. از آنجا که گروههای همی فرمال در حین تهیه رزین کمتر تشکیل می‌شوند، پیک گرمازای حدود 350°C ناشی از تخریب رزین در اتمسفر نیتروژن است که تا 600°C نیز ادامه می‌یابد.

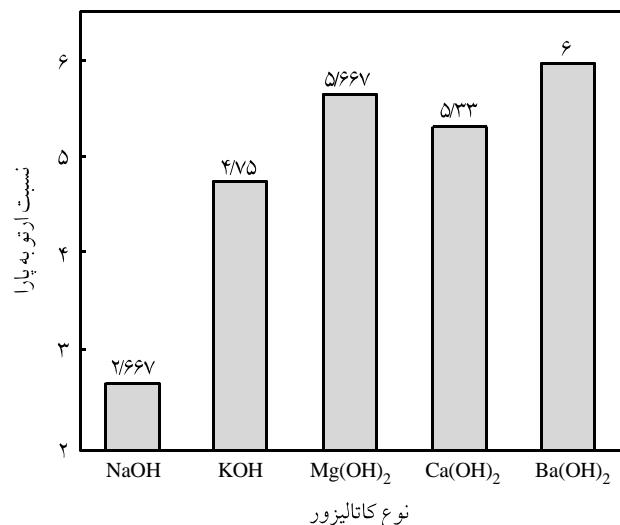
گرانروی دینامیکی رزین

گرانروی رزول تا حدود زیادی تابع میزان آب موجود در آن است، بنابراین برای یک نمونه رزین رزول در درصدهای وزنی مختلف آب،

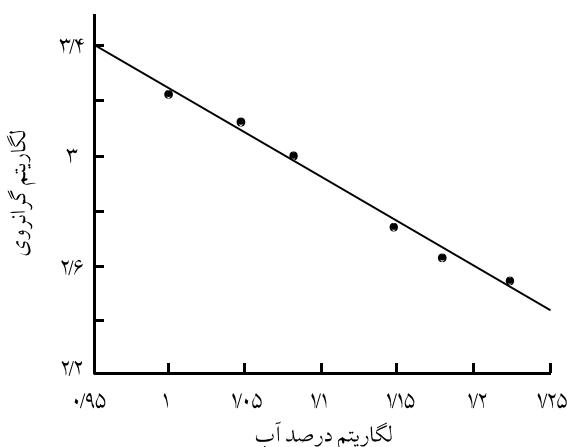


شکل ۲ - طیف H^1 NMR رزول تهیه شده با استفاده از KOH (با همان شرایط شکل ۱).

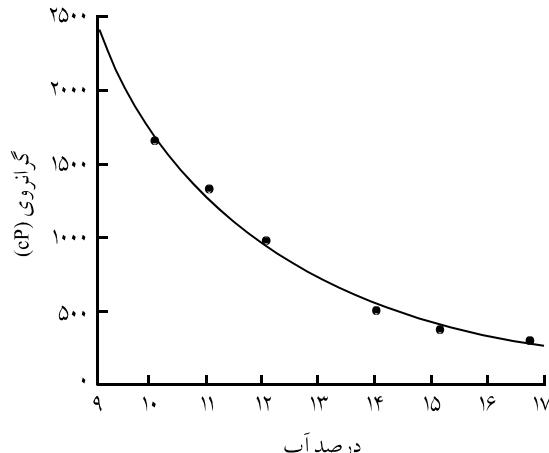
بالاتر ظاهر می‌شوند که دستگاه موجود قدرت تفکیک این پیکها را ندارد. پیکهای $4/55$ و $4/75$ ppm مربوط به پروتونهای $\text{CH}_2\text{-O}-$ هستند که هم می‌توانند گروه متیلول آزاد و هم پلهای اتری باشند. پیک ظاهر شده در $4/55$ و $4/75$ ppm مربوط به استخلافهای پارا و ارتو است. پیک چند شاخه حدود 7 ppm مربوط به پروتونهای حلقه آروماتیک فنول است. به منظور اندازه‌گیری نسبت استخلافهای ارتو به پارا می‌توان سطح زیر پیک $4/75$ را به سطح زیر پیک $4/55$ ppm تقسیم کرد. منحنی تغیرات سطحی زیر پیکها (انتگرالها) در شکل ۲ همراه با طیف H^1 NMR نشان داده شده است. نسبت استخلافهای ارتو به پارا، که با استفاده از طیف H^1 NMR محاسبه شده، برای رزینهای مختلف حاصل از



شکل ۳ - نسبت استخلافات ارتو به پارا برای رزینهای تهیه شده با کاتالیزورهای مختلف.



شکل ۶-نمودار تغییرات لگاریتم گرانزوی دینامیکی بالگاریتم درصد آب.



شکل ۵-نمودار تغییرات گرانزوی دینامیکی رزین با درصد آب.

نتیجه گیری

برای تهیه اسفنج فنولی به روش پخت اسیدی که فرایندی بسیار اقتصادی و آسان است باید رزولی تهیه شود که به اندازه کافی فعال بوده و از گرانزوی مناسبی نیز برخوردار باشد. بررسیهای انجام شده نشان داد که برای بدست آوردن اسفنجهایی با چگالی متوسط و زیاد مشکل چندانی وجود ندارد. ولی، تهیه اسفنجهایی با چگالی بسیار کم نیاز به بکارگیری روشی دقیق برای تهیه رزین دارد. مطالعات انجام شده نشان داد که استفاده از کاتالیزور باریم هیدروکسید، نسبتهای مولی کمتر مونومرها، دماهای پایین و نیز pH کمتر منجر به تهیه رزینهایی با فعالیت زیادشده و چگالی اسفنج حاصل از آنها بسیار کم خواهد بود. همچنین، مناسبترین گرانزوی برای تهیه اسفنج حدود 3000 CP است. اسفنجهای بدست آمده با استفاده از رزین حاوی $14\text{ Drilled Water Absorption}$ تهیه شده‌اند. وجود آب باعث جذب گرمای حاصل از واکنش پخت اسیدی شده و مانع از جذب کامل گرمای واکنش به وسیله عامل پف‌زا و تبخیر کامل آن می‌شود. بنابراین، چگالی اسفنج افزایش می‌یابد و در نتیجه با کاهش درصد آب رزین می‌توان به اسفنجهایی با چگالی‌هایی کمتر نیز دست یافت.

مقادیر گرانزوی دینامیکی رزین مطابق با روش استاندارد ASTM D 2196 در 25°C و با اسپیندل LV2 اندازه گیری شده است. نمودار تغییرات گرانزوی نمونه‌ها به شکل تابعی از درصد وزنی آب در شکل ۵ ارائه شده است. همان طور که اشاره شد گرانزوی رزین با تغییر میزان درصد آب تغییرات زیادی دارد، بنابراین برای مقایسه رزینهای مختلف باید درصد آب آنها یکسان باشد. از آنجا که اکثر رزینهای حاوی $10\text{ Drilled Water Absorption}$ بیشتر است که گرانزوی رزینها با میزان $10\text{ Drilled Water Absorption}$ حسب لگاریتم درصد آب (شکل ۶) و بدست آوردن خط راست می‌توان گرانزوی مربوط به رزین حاوی $10\text{ Drilled Water Absorption}$ را برای رزینهایی که بیش از این مقدار آب دارند از روش برون‌یابی و برای رزینهایی که کمتر از ده درصد آب دارند از روش درون‌یابی محاسبه کرد. گرانزوی رزین رزول به درصد فنول آزاد نیز بستگی دارد، ولی تغییرات گرانزوی با درصد فنول آزاد بسیار کمتر از تغییرات آن با درصد آب است و می‌توان از آن صرفنظر کرد.

وزن مولکولی

متوسط عددی وزن مولکولی چند نمونه رزول توسط دستگاه اسمز سنج با استفاده از حلال متابول در دمای 45°C و نمونه استاندارد اوره اندازه گیری شده که نتایج آن در جدول ۲ آورده شده است.

مراجع

1. Arito Y. and Takasa K., *Phenolic Foam*, US Pat. 6, 476, 090, 2002.
2. Knop A. and Pilato L.A., *Phenolic Resin: Chemistry, Applications and Performance*, Springer-Verlag, Berlin, Germany,
- Chap.1-3, 1-58, 1985.
3. Williamson J., *Phenolic Resins: Use, Production and Chemistry, Reinforced Plast.*, 6, 36-39, 1992.
4. Benning C.J., *Plastic Foams*, 1, John Wiley and Sons, New

- York, USA, 423-447, 1969.
5. Frisch K.C. and Saunders J.H., *Plastic Foams*, **1**, Part II, Marcel Dekker, New York, USA, 639-675, 1973.
6. Haupt R.A. and Sellers T., Characterization of Phenol-Formaldehyde Resole Resins, *Ind. Eng. Chem. Res.*, **3**, 693-697, 1994.
7. Ide S. and Shibanuma T., Process for Producing Phenolic Resin Foam, *US Pat.* 6,133,332, 2000.
8. Allen G. and Bevington J.C., *Comprehensive Polymer Science*, **5**, 1st ed., Pergamon, UK, 611-649, 1989.
9. Bikales M. and Menges O., *Encyclopedia of Polymer Science* and *Engineering*, **11**, 2nd ed., John Wiley and Sons, New York, USA, 45-92, 1988.
10. Okumura S., Awano S., Kinoshita M., Tamemato K., Maruyama M., Ishiwaka T. and Ohashi T., Foamable Phenolic Resin, Composition and Process for Preparation Thereof, *US Pat.* 5,137, 931, 1992.
11. Focke W.W., Smith M.S., Tolmay A.T., Vander Walt L.S. and Van Wyk W.L., Differential Scanning Calorimetry Analysis of Thermoset Cure Kinetics: Phenolic Resole Resin, *Polym. Eng. Sci.*, **23**, 1665-1669, 1991.