

مجله علوم و تکنولوژی پلیمر، سال بیستم،

شماره ۳، صفحه ۲۷۹-۲۷۱، ۱۳۸۶

ISSN : 1016-3255

# بررسی اثر عامل رهاساز داخلی و پرکننده بر نیروی کشش در فرایند پولتروژن

## Investigation of the Effect of Internal Mold Release Agent and Filler on the Pulling Force in Pultrusion Process

مسعود اسفندیاری<sup>\*</sup>, آزاد کاک سوندی, امیر مسعود رضادوست

تهران، پژوهشگاه پلیمر و پتروشیمی ایران، پژوهشکده فرایند، گروه کامپوزیت و چسب، صندوق پستی ۱۴۹۶۵/۱۱۵

دریافت: ۸۵/۶/۴، پذیرش: ۸۵/۱۱/۱۷

### چکیده

نیروی کشش از جمله متغیرهای بسیار مهم در فرایند پولتروژن است که ظرفیت دستگاه آن را معین می‌کند. یکی از مشخصه‌های بارز فرایند پولتروژن مطلوب، پایین بودن میزان نیروی کشش و بالا بودن سرعت خط تولید است. از جمله عوامل مهم و موثر بر میزان نیروی کشش در این فرایند، نوع عامل رهاساز داخلی و مقدار و اندازه پرکننده مورد استفاده در آمیزه رژیم است. رهاساز علاوه بر تاثیر روی عملکرد جداشدن قطعه از قالب، بر سینتیک پخت نیز اثر می‌گذارد که این خود روی نیروی کشش موثر است. در تحقیق حاضر، از نوعی عامل رهاساز تجاری به مقدار ۱ تا ۵ phr DMTA و گرمایی DSC با استفاده شد. مطالعات سینتیک پخت با استفاده از آزمون‌های تجزیه گرمایی DSC و DMTA نشان داد که وجود رهاساز با غلظت‌های بیشتر از ۲ phr منجر به کاهش گرمای آزاد شده از واکنش پخت و کاهش سرعت آن می‌گردد. این تأخیر خود موجب افزایش نیروی کشش می‌شود. بررسی اثر پرکننده نشان داد که افزایش مقدار پرکننده از ۴ تا ۸ phr موجب کاهش نیروی کشش و در مقایسه بالاتر موجب افزایش آن می‌شود. همچنین، کاهش اندازه ذرات پرکننده در سرعت‌های پایین‌تر از ۲۰ cm/min باعث کاهش نیروی کشش و در سرعت‌های بالاتر از آن افزایش نیروی کشش را موجب می‌شود.

### واژه‌های کلیدی

پولتروژن، عامل رهاساز داخلی،  
نیروی کشش، پرکننده،  
سینتیک پخت

### مقدمه

عملیات تکمیلی، این فرایند را متداول ساخته است. پولتروژن در سراسر جهان به طور عملی به کار گرفته شده است و رقابت شدیدی در عرصه تولید محصولات گوناگون با فرمولبندی‌های مختلف وجود دارد. پولتروژن یکی از فرایندهای اقتصادی تولید انواع پروفیل‌های کامپوزیتی با مقطع ثابت است که طی چند سال گذشته اهمیت زیادی پیدا کرده است [۱، ۲]. بازده زیاد تولید، قیمت تمام شده ارزان، کیفیت بالای محصول و عدم نیاز به

### Key Words

pultrusion, internal release agent, pulling force, filler, cure kinetics

فرایند پولتروژن کمتر مطالعه شده است، در این تحقیق اثر این عوامل بر نیروی کشش بررسی شده است.

عامل رهاساز افزون بر آسان کردن جدایش قطعه از قالب، بر سینتیک پخت نیز اثر می گذارد [۵] که این خود بر نیروی کشش مؤثر است. بدین لحاظ، سینتیک پخت آمیزه های دارای عامل رهاساز با استفاده از آزمون گر ماسنجی پویشی تفاضلی (DSC) مورد بررسی قرار گرفت. به منظور تفسیر نتایج به دست آمده از آزمون DSC از آزمون تجزیه دینامیکی - گر مامکانیکی (DMTA) روی نمونه های پخت شده حاوی غلظت های مختلف عامل رهاساز استفاده گردید.

برای بررسی اثر اندازه ذرات پرکننده بر سینتیک پخت و همچنین نیروی کشش، زمان ژل شدن آمیزه های رزینی دارای مقادیر مختلف پرکننده اندازه گیری شد. از آنجا که گرانروی رزین نیز بر نیروی کشش اثر می گذارد، تغییرات گرانروی رزین نسبت به تغییر مقدار و اندازه ذرات پرکننده بررسی گردید.

به منظور بررسی اثر عامل رهاساز و پرکننده بر نیروی کشش، با استفاده از دستگاه پولتروژن مجهر به سامانه اندازه گیری نیروی کشش، آمیزه های رزینی دارای مقادیر مختلف رهاساز و پرکننده به شکل پروفیل های میله ای پولترود شده و مقادیر نیروی کشش ثبت گردید.

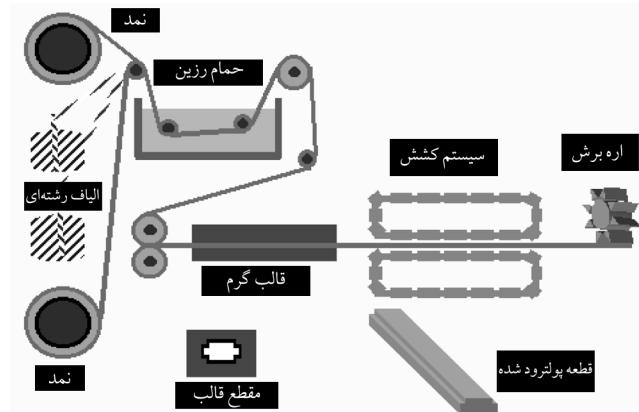
## تجربی

### مواد

مواد مورد استفاده در این تحقیق عبارتند از: رزین پلی استر سیرنشده از نوع ایزوفتالیک ۷۵۱۱۲۹ از شرکت صنایع شیمیایی بوشهر، بنزوئیل پروکسید (BPO)، نفتنتات کبالت و متیل اتیل کتون پروکسید از شرکت پاموکاله، پرکننده کربنات کلسیم ( $\text{CaCO}_3$ ) از شرکت امیپارس، الیاف شیشه رشتہ ای (roving) از نوع E با چگالی خطی (tex) ۲۴۰۰ g/km از شرکت CamElyaf ترکیه، عامل رهاساز داخلی با نام تجاری MoldWiz از شرکت AxelPlast.

### دستگاه ها

برای بررسی شرایط پخت رزین از دستگاه DSC مدل STA625، به منظور تجزیه دینامیکی - گر مامکانیکی از دستگاه DMTA-PL ساخت Polymer Laboratory انگلستان و برای ساخت نمونه های کامپوزیت از دستگاه پولتروژن ساخته شده در پژوهشگاه پلیمر و پتروشیمی ایران استفاده شد.



شکل ۱- نمایی از فرایند پولتروژن.

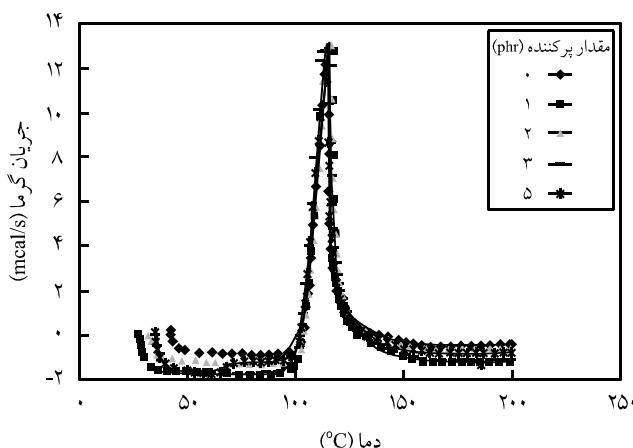
در شکل ۱ نمای کلی فرایند پولتروژن نشان داده شده است. در این فرایند، ابتدا الیاف تقویت کننده به شکل پیوسته (رشته ای، نمدی، پارچه...) از درون قفسه های مخصوص، پس از عبور از یک سامانه راهنمای وارد حمام رزین شده و آگشته می شوند. سپس، الیاف آگشته در کنار هم جمع و پس از گذر از مرحله پیش شکل دهی وارد قالب می شوند.

گرما و فشار درون قالب موجب پخت رزین می شود و قطعه نهایی پس از شکل گیری، به کمک دستگاه کشش از قالب بیرون کشیده می شود. پس از آن، محصول به وسیله یک سامانه برش متحرک یا ثابت به اندازه های مورد نظر بریده می شود.

نیروی کشش در فرایند پولتروژن از دو نظر بسیار حائز اهمیت است: اولاً<sup>۱</sup> این نیرو ابعاد قطعه ای را معین می کند که با دستگاه پولتروژن می توان تولید کرد. ثانیاً<sup>۲</sup> به دلیل آن که با ازدیاد سرعت نیروی کشش افزایش می یابد، این نیرو عامل محدود کننده سرعت تولید نیز محسوب می شود [۱,۳].

عوامل مختلفی بر نیروی کشش در فرایند پولتروژن اثر می گذارد که مهم ترین آنها عبارتند از:

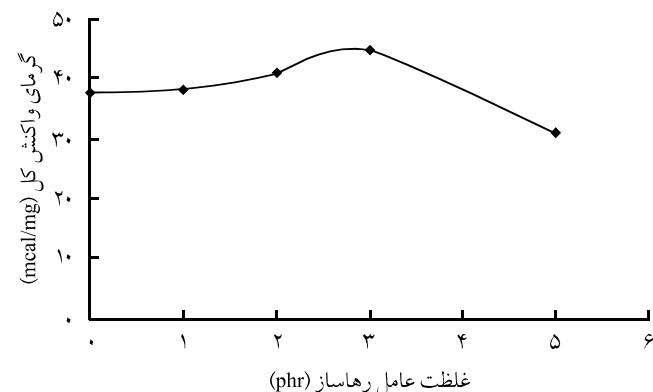
- شبکه دمایی قالب
  - نوع سامانه پخت
  - درصد حجمی الیاف
  - سرعت تولید
  - هم راستابودن ماشین کشش و قالب
  - مقدار پرکننده
  - نوع و مقدار عامل رهاساز داخلی [۴].
- به دلیل آن که اثر عامل رهاساز داخلی و پرکننده بر نیروی کشش در



شکل ۲- تغییرات شار گرما یا گرمای واکنش در برابر دما برای مقادیر مختلف عامل رهاساز.

مشاهده می شود که در دمای پیک نمودار گرمای تغییر چندانی ایجاد نمی گردد. اما، افزایش غلظت عامل رهاساز تا حدی منجر به افزایش دمای پیک نمودار گرمای تغییر ۳/۱ درصدی در سرعت پخت آمیزه عامل رهاساز در آمیزه رزین، سرعت پخت تا حدی کاهش می یابد، به طوری که در مقادیر زیاد آن تأخیر ۳/۱ درصدی در سرعت پخت آمیزه به طوری که در آمیزه فرایند رهاساز مشاهده می شود. اگرچه این مقدار ۵phr نسبت به آمیزه فاقد رهاساز مشاهده می شود، اما در خط تولید پولتربوژن تأخیر به لحاظ عددی ناچیز به نظر می رسد، اما در جدول ۱ و ۴ تغییرات گرمای آزاد شده کلی ناشی از واکنش پخت و گرمای آزاد شده در پیک نمودار گرمای تغییرات غلظت عامل رهاساز آورده شده است.

چنان که در شکل های یادشده دیده می شود، با افزایش مقدار عامل



شکل ۳- تغییرات گرمای آزاد شده کل در برابر تغییرات غلظت عامل رهاساز.

## روش ها

به منظور تعیین زمان ژل شدن آمیزه رزین در دمای ثابت، نمونه های حاوی مقادیر مختلف پرکننده در حمام آب ۷۰°C قرار گرفت، دمای نمونه ها در زمان های مختلف با استفاده از یک ترموموکوپ متعلق به دماسنجه رقمی ثبت شد، سپس منحنی تغییرات دما بر حسب زمان رسم و زمان لازم برای رسیدن به پیک گرمایی به عنوان زمان ژل شدن رزین در نظر گرفته شد.

دستگاه پولتربوژن به کار رفته از قسمتهای زیر تشکیل شده است: قفسه الیاف، حمام آگشته سازی رزین به طول ۱۵cm، قالب شکل دهنده به طول ۱m (دارای شیار مدور به قطر ۵/۵mm و مجهز به سامانه کنترل گرمای)، سامانه اندازه گیری نیروی کشش، سامانه کشش تسمه ای و بخش برش الماسه.

نیروی بست (clamping force) دستگاه کشش مورد استفاده در این تحقیق ۳ton و نیروی کشش آن ۵ton است.

در بررسی اثر عامل رهاساز و پرکننده بر نیروی کشش، آمیزه های رزینی با مقادیر متفاوت رهاساز و پرکننده برای تولید پروفیل های میله ای تهیه گردید که فرمولبندی آنها در جدول ۱ آورده شده است.

## نتایج و بحث

### اثر عامل رهاساز بر سیستمیک پخت

چنان که قبل اشاره شد، آزمون DSC روی نمونه هایی از آمیزه رزین حاوی غلظت های متفاوتی از عامل رهاساز (۰ تا ۵phr) با سرعت  $10^{\circ}\text{C min}^{-1}$  انجام شد. در شکل ۲ نتایج آزمون به شکل تغییرات شار گرمای یا گرمای واکنش در برابر دما برای درصد های مختلف عامل رهاساز نشان داده شده است.

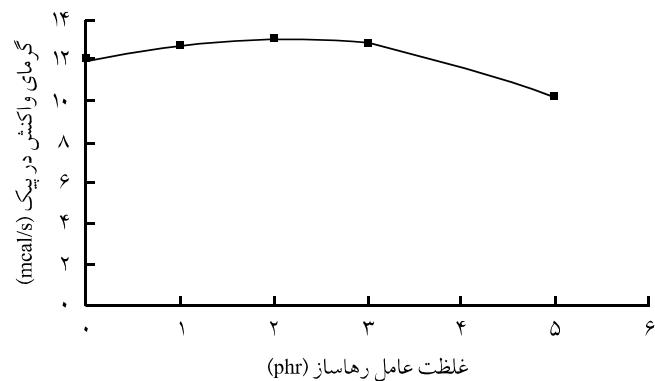
جدول ۱- فرمولبندی آمیزه های رزینی برای تولید پروفیل های میله ای شکل.

| بررسی اثر پرکننده | بررسی اثر رهاساز | نوع آزمون                          |
|-------------------|------------------|------------------------------------|
|                   |                  | اجزای آمیزه (phr)                  |
| ۱۰۰               | ۱۰۰              | پلی استر                           |
| ۱                 | ۱                | عامل پخت (BPO)                     |
| ۴-۱۵              | ۴                | کربنات کلسیم                       |
| ۱                 | ۱                | تیتانیم دیوکسید ( $\text{TiO}_2$ ) |
| ۲                 | ۱-۵              | عامل رهاساز داخلی (IMR)            |
| %۶۲               | %۶۲              | درصد حجمی الیاف                    |

جدید و متفاوتی را تشکیل می‌دهند و از ذرات ریزی‌ل جدای شوند. به بیان دیگر، افزایش مقدار رهاساز در آمیزه رزین سبب می‌شود که به هنگام فرایند پخت و قوع جدایی فازی در نقاط مختلف آمیزه به وجود آید. رهاساز، توده‌های گستردۀ ای از آن در نقاط مختلف آمیزه به وجود آید. به طوری که وجود و تجمع مولکول‌های تقریباً بلند اجزای عامل رهاساز در داخل شبکه‌هایی که سرشار از استیرن است، مانع از شرکت مونومرهای استیرن در فرایند پخت می‌شود که به احتمال زیاد ساختارها و شکل‌شناسی‌های شیمیایی یا فیزیکی جدید و متفاوتی را باعث می‌شوند.

نتایج به دست آمده از آزمون‌های DMTA نیز وجود چنین ساختارهایی را در نمونه‌های رزینی تأیید می‌کند (شکل ۵). وجود ناحیه پخت ثانویه در نمودار مدول ذخیره و همچنین دو قله‌ای شدن نمودار  $\delta \tan$  (شکل ۵-ب) بیانگر وجود شکل‌شناسی جدیدی از زنجیرهای پلی استر در بعضی از نقاط رزین است. به بیان واضح تر نقاط موضعی با ساختار شبکه متفاوتی به واسطه وجود عامل رهاساز و عدم شرکت بخشی از مونومر استیرن در واکنش پخت ایجاد می‌شود.

لازم به ذکر است که میزان افت گرمای آزاد شده، به مقدار استیرن موجود در آمیزه رزین نیز وابسته است. به عبارت دیگر، در سامانه‌هایی که حاوی مقادیر کمی از استیرن هستند، در درصدهای کم عامل رهاساز، درجه تبدیل و مقدار گرمای آزاد شده تابعی از مقدار استیرن در سامانه است [۶]. در این حالت، عامل اصلی کاهش گرمای پخت با



شکل ۴- تغییرات گرمای آزاد شده در پیک نمودار گرمaza در برابر تغییرات غلفظت عامل رهاساز.

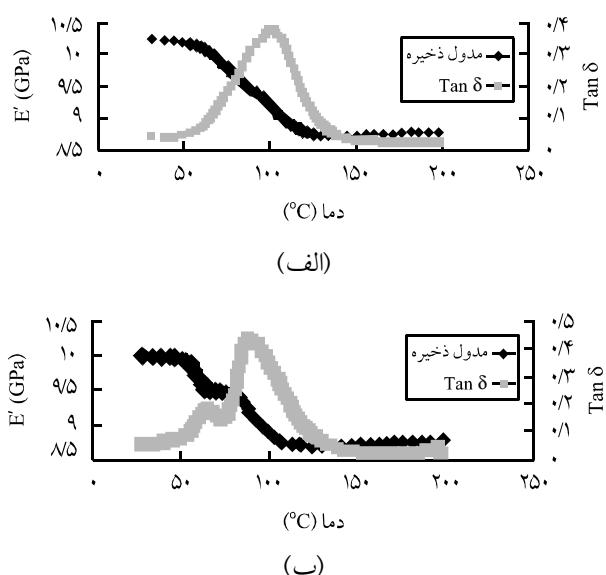
رهاساز در آمیزه، مقدار گرمای آزاد شده کل و شار گرمای بیشینه دچار تغییرات قابل ملاحظه‌ای می‌شود. به طوری که در ابتدا شاهد افزایش ناچیز در مقادیر گرمای آزاد شده و سپس با افزایش مقدار رهاساز از ۳ به ۵ phr، کاهش قابل توجهی در مقادیر گرمای یادشده رخ می‌دهد. برخی از محققان (V.M. Karbharic) علت وقوع چنین افت بزرگی در گرمای آزاد شده را وجود واکنش‌های ثانویه‌ای دانسته‌اند که بین استیرن‌های محبوس در شبکه‌های ایجاد شده و رهاسازهایی که دارای مقادیر متفاوتی از استراند، روی می‌دهد [۶]. اما، در توجیهاتی که بیان شده به این که واکنش‌های گفته شده به چه ترتیب و بین چه عواملی در ساختار شیمیایی استیرن و عامل رهاساز موجود انجام می‌گیرد، اشاره‌ای نشده است.

با این حال، می‌توان گفت که کاهش ناگهانی مقدار گرمای آزاد شده یا به عبارت دیگر کاهش میزان درجه تبدیل رزین دو دلیل عمده دارد:

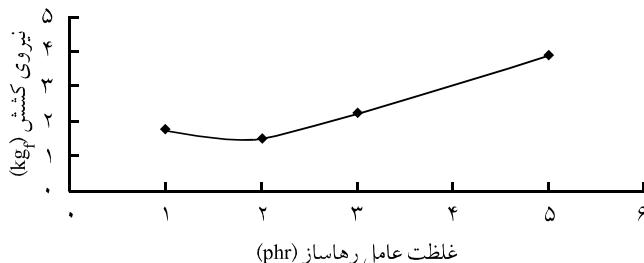
- با افزایش مقدار عامل رهاساز در آمیزه رزین، درصد جزء رزینی در نمونه‌های تهیه شده برای آزمون DSC کاهش می‌یابد (با فرض اختلاط کامل و یکنواخت بودن سامانه دوجزئی) و در نتیجه میزان گرمای آزاد شده و درجه تبدیل در رزین کاهش می‌یابد.

دومین عامل یا به بیان واضح تر دلیل اصلی مشاهده چنین افت بزرگی را می‌توان در عدم شرکت میزان قابل توجهی از مونومرهای استیرن در واکنش‌های شبکه‌ای شدن دانست، که این امر در آمیزه‌های دارای درصدهای زیاد رهاساز، روی می‌دهد [۵].

پدیده مذبور به این شکل است که پس از شروع واکنش‌های گرمaza و ژل شدن اولیه آمیزه رزین و در درصد تبدیل‌های کم، مونومرهای استیرن حبس شده در شبکه‌های تشکیل شده به همراه مولکول‌های زنجیری شکل عامل رهاساز که فرصت خروج از سیستم رزین را پیدا نکرده و در داخل آمیزه ماندگار شده‌اند، ساختارهای شیمیایی یا فیزیکی

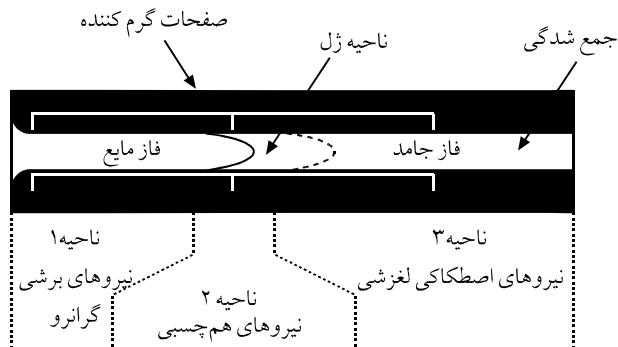


شکل ۵- آزمون DMTA برای: (الف) نمونه مرجع و (ب) نمونه حاوی ۵ phr عامل رهاساز.



شکل ۷- تغییرات نیروی کشش در برابر تغییرات غلاطت عامل رهاساز در سرعت کشش ثابت  $14\text{ cm/min}$ .

رزین به داخل قالب به وجود می آید (شکل ۸). پدیدار شدن چنین جریانی، نیروهای برشی گرانزو را میان رزین و الیاف و رزین و دیواره قالب در ناحیه اول گرمایی و همچنین نیروهای هم چسبی را در ناحیه دوم گرمایی ایجاد می کند که تمام این مواد بر نیروی کشش اثرگذار است (شکل ۸). نیروهای اصطکاکی لغزشی کوچکی نیز در ناحیه سوم گرمایی وجود دارند که علت به وجود آمدن آنها جمع شدگی حجمی مواد به هنگام پخت و تبدیل آنها به یک جامد سخت است. جمع شدگی کم منجر به ایجاد لغزش بزرگتری می شود که نتیجه آن افزایش نیروهای کشش است [۵]. دلیلی که برای افزایش نیروی کشش با افزایش سرعت می توان ذکر کرد این است که با بالارفتن سرعت کشش، زمان ماندگاری مواد در داخل قالب کاهش می یابد و این خود منجر به کاهش دمای مکانی نقاط مختلف قطعه می گردد. اما، چنان که در شکل ۷ می توان مشاهده کرد، برای یک سرعت کشش ثابت، غلاطت عامل رهاساز می تواند آثار معناداری روی نیروی کشش داشته باشد. با توجه به نتایج به دست آمده در شکل ۶، می توان دریافت که کمترین مقدار نیروی کشش برای محدوده وسیعی از سرعت کشش در غلاطت  $2\text{ phr}$  از عامل رهاساز اتفاق می افتد. با افزایش غلاطت عامل رهاساز و رسیدن مقدار آن به  $3\text{ phr}$ ، افزایش نیروی کشش در



شکل ۸- نمایی از نواحی سه گانه گرمایی قالب [۴].

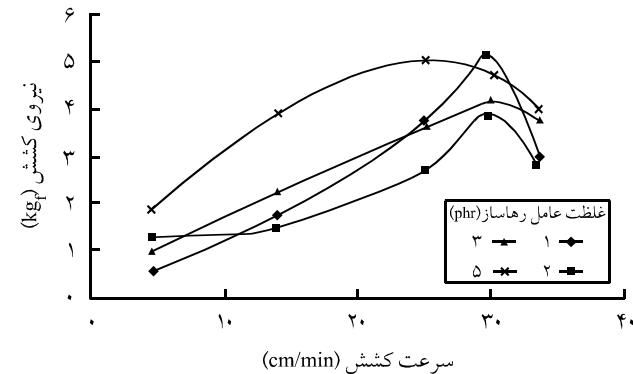
افزایش جزء رهاساز، کاهش جزء رزینی یا به عبارت دقیق‌تر کاهش غلاطت مونومرهای استیرن در نمونه‌های پخت شده است. اما، در سامانه‌های حاوی مقادیر زیاد استیرن (بیشتر از  $25$  درصد) کاهش گرمای آزاد شده تابعی از غلاطت بحرانی عامل رهاساز در سامانه یاد شده است [۵]. در غلاطت بحرانی، ساختارها و شکل‌شناسی‌های فیزیکی جدیدی در آمیزه رزین شکل می‌گیرند. چنان که در شکل‌های  $3$  و  $4$  نیز مشاهده گردید، در غلاطت‌های کم عامل رهاساز هیچ گونه افتی در مقدار گرمای آزاد شده روی نمی‌دهد. یاد آور می‌شود که رزین پلی استر سیرنشده مورد استفاده در کار پژوهشی حاضر، حاوی  $39$  درصد وزنی مونومر استیرن است.

### اثر عامل رهاساز بر نیروی کشش

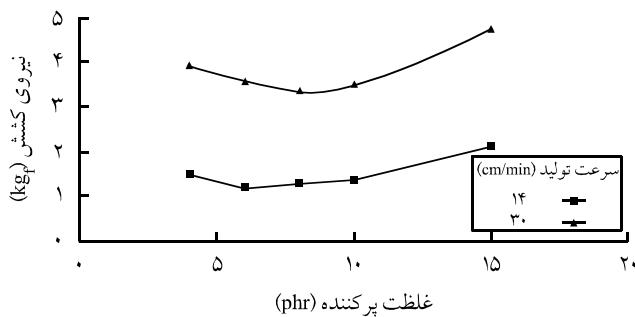
به منظور بررسی اثر رهاساز بر نیروی کشش، از آمیزه‌های رزینی حاوی مقادیر مختلف عامل رهاساز در ساخت پروفیل کامپوزیتی به روش پولتربوژن استفاده شد. در شکل ۶ تغییرات نیروی کشش بر حسب سرعت کشش برای غلاطت‌های متفاوت عامل رهاساز و در شکل ۷ تغییرات نیروی کشش بر حسب غلاطت رهاساز برای یک سرعت کشش ثابت ( $14\text{ cm/min}$ ) نشان داده شده است.

با توجه به شکل ۶ مشاهده می گردد که در مقادیر مختلف عامل رهاساز، با افزایش سرعت کشش، نیروی کشش ابتدا افزایش یافته و از سرعت‌های معینی شروع به کاهش می کند. به طوری که در غلاطت‌های  $1$ ،  $2$  و  $3\text{ phr}$  نیروی کشش پس از افزایش اولیه از سرعت  $30\text{ cm/min}$  چهار افت شدید و ناگهانی می گردد. این وضعیت برای غلاطت  $5\text{ phr}$  رهاساز در سرعت  $25\text{ cm/min}$  رخ می دهد.

تحقیقات نشان می دهد که منشأ شکل گیری نیروی کشش، وقوع جریان‌های برگشتی است که در ناحیه اول گرمایی (zone 1) با ورود



شکل ۹- تغییرات نیروی کشش در برابر تغییرات سرعت کشش برای غلاطت‌های متفاوت عامل رهاساز.



شکل ۱۰- اثر افزایش غلاظت عامل رهاساز بر نیروی کشش برای سرعت‌های تولید ثابت ۱۴ و ۳۰ cm/min.

مهاجرت کنند که در نتیجه افزایش نیروهای اصطکاکی موجود بین پروفیل جامد و دیواره قالب در ناحیه سوم گرمایی مشاهده می‌شود. به طور کلی، انتخاب مقدار عامل رهاساز در آمیزه رزین در فرایند پولتربوژن از اهمیت بالایی برخوردار است به نحوی که در انتخاب آن باید پارامترهایی همانند دمای نواحی سه گانه گرمایی قالب، طول قالب، مقدار استیرن رزین، درصد حجمی الیاف، وجود یا عدم وجود پرکننده و رنگدانه‌ها و در نهایت سرعت بهینه خط تولید مورد توجه قرار گیرد.

#### اثر مقدار و اندازه ذرات پرکننده بر نیروی کشش

در شکل ۹ تغییرات نیروی کشش در برابر تغییرات سرعت کشش برای غلاظت‌های مختلف کربنات کلسیم در آمیزه رزین آمده است. چنان‌که مشاهده می‌شود، با افزایش مقدار پرکننده، نیروی کشش ابتدا کاهش و سپس افزایش می‌یابد. این روند در شکل ۱۰ برای دو سرعت تولید ۱۴ و ۳۰ cm/min نمایش داده شده است. عملده ترین تغییری که با افزایش پرکننده در آمیزه رزین انتظار می‌رود، افزایش مقدار گرانزوی آن است. در جدول ۲ مقادیر به دست آمده از اندازه گیری گرانزوی آمیزه در دمای ۲۸°C برای مقادیر مختلف پرکننده

جدول ۲- گرانزوی آمیزه رزین برای مقادیر مختلف کربنات کلسیم در دمای ۲۸°C.

| گرانزوی (cPs) | پرکننده (phr) |
|---------------|---------------|
| ۰/۶۵۲         | ۴             |
| ۰/۶۶۳         | ۶             |
| ۰/۶۷۱         | ۸             |
| ۰/۷۲۱         | ۱۰            |
| ۰/۸۹۸         | ۱۵            |

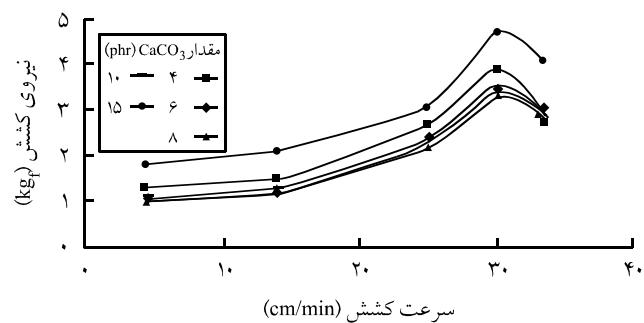
محدوده‌ای از سرعت‌های مفید مشاهده می‌شود که با رسیدن غلاظت رهاساز به phr ۵، افزایش چشمگیری در مقادیر نیروی کشش رخ می‌دهد.

علت بروز چنین رفتاری را باید در اثر غیرمستقیم مقدار عامل رهاساز بر طول نواحی سه گانه گرمایی جستجو کرد. همچنان که در مباحث پیشین گفته شد، افزایش غلاظت عامل رهاساز در آمیزه رزین، منجر به کاهش گرمای آزاد شده حاصل از واکنش پخت و پایین آوردن سرعت پخت یا افزایش زمان پخت می‌گردد. وقوع چنین شرایطی برای آمیزه رزین در داخل قالب، منجر به تغییر مختصات نواحی سه گانه گرمایی می‌شود.

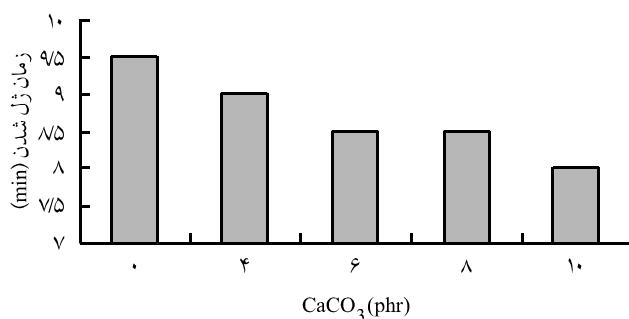
به بیان روشن‌تر، با افزایش مقدار عامل رهاساز در آمیزه، زمان ژل شدن آن بالا رفته و مختصات ناحیه دوم گرمایی به سمت خروجی قالب انتقال می‌یابد و عوامل به وجود آورنده نیروی کشش تقویت شده و نیروی کشش لازم برای کشیدن پروفیل با یک سرعت معین، بالا می‌رود.

در نمودارهای به دست آمده برای نیروی کشش در شکل ۶ دیده می‌شود که با افزایش غلاظت عامل رهاساز، حساسیت نیروی کشش به تغییرات سرعت کشش بالا رفته و شبیه نمودارهای یاد شده تغییر می‌یابد. این امر به علت اثر مضاعفی است که عامل رهاساز در غلاظت‌های بالا به شکل غیرمستقیم بر عوامل ایجاد کننده نیروی کشش می‌گذارد.

کم بودن مقدار عامل رهاساز نیز خود به تنهایی می‌تواند منجر به افزایش نیروی کشش لازم در فرایند پولتربوژن گردد، امّری که می‌توان آن را در نتایج به دست آمده برای غلاظت ۱ phr عامل رهاساز نسبت به حالت ۲ phr مشاهده کرد. کافی نبودن مقدار رهاساز در آمیزه رزین سبب می‌گردد که به هنگام آغاز فرایند پخت در داخل قالب، مقادیر کمی از عامل رهاساز بتوانند سامانه رزین را ترک کرده و به روی سطح پروفیل



شکل ۹- تغییرات نیروی کشش در برابر تغییرات سرعت کشش برای غلاظت‌های مختلف کربنات کلسیم در آمیزه رزین.

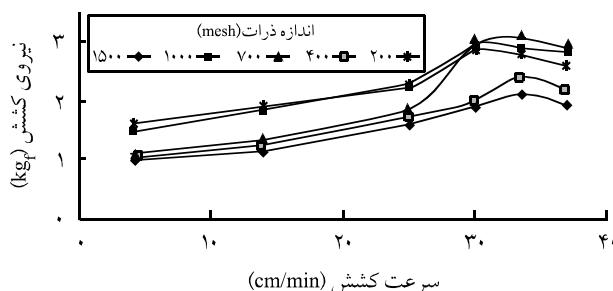


شکل ۱۲- اثر مقدار پرکننده بر زمان ژل شدن آمیزه رزین.

تغییرات مقدار پرکننده به شکل نمودارهای ستونی نشان داده است. آمیزه رزین دارای ۵۰ g رزین، ۰/۰۵٪ عامل پخت، ۰/۰۵٪ نفتات کبالت، ۰/۱۲۵٪ متیل اتیل کتون پروکسید و ۰/۰۵٪ عامل رهاساز داخلی است. مشاهده می شود که با افزایش phr ۱۰ کربنات کلسیم زمان ژل شدن رزین ۱۲۵ min کاهش می یابد. کاهش زمان ژل شدن به معنای افزایش سرعت پخت سامانه رزین و به عبارت دیگر انتقال مختصات شروع ناحیه دوم گرمایی به سمت ورودی قالب است که در نتیجه آن طول نواحی اول و دوم گرمایی کاهش می یابد.

کاهش طول نواحی یادشده سبب افت معناداری در نیروهای برشی گرانزو می شود، تا جایی که اثر افزایشی از دیاد گرانزوی آمیزه رزینی را بر نیروهای برشی درون قالب می پوشاند و در نهایت منجر به کاهش نیروی کشش می گردد. با افزایش مقدار پرکننده در آمیزه (C<sub>۲</sub>H<sub>۸</sub>)۸ phr) اثر افزایشی گرانزوی بر نیروی کشش مشاهده می شود، به گونه ای که در همه سرعت های کشش، بیشترین مقدار نیروی کشش در ۱۵ phr پرکننده به دست می آید. لازم به ذکر است که در سرعت های کشش زیاد اثر افزایشی گرانزوی بر نیروهای برشی درون قالب دارای شدت بیشتری است.

افزون بر اثر غلظت پرکننده بر نیروی کشش، اندازه ذرات پرکننده نیز می تواند آثار معناداری بر نیروی یادشده بگذارد. در شکل ۱۳ نتایج به دست آمده از بررسی اثر اندازه ذرات پرکننده بر میزان نیروی کشش



شکل ۱۳- اثر اندازه ذرات پرکننده بر میزان نیروی کشش.

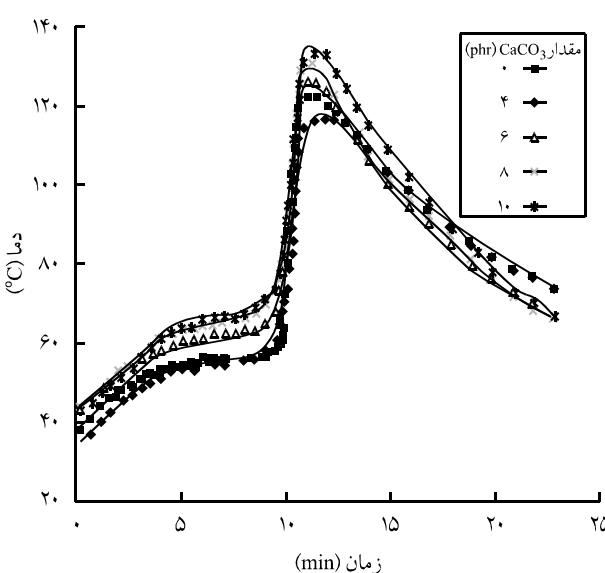
کلسیم کربنات آورده شده است.

نتایج آمده در جدول ۲ نشان می دهد که با افزایش مقدار پرکننده در رزین، گرانزوی آن نیز افزایش می یابد، اما نکته قابل توجه این است که با وجود وابستگی زیاد نیروی کشش به مقدار گرانزوی، در بازه غلظتی ۴ تا ۸ phr پرکننده، میزان نیروی کشش کاهش می یابد.

علت وقوع چنین رفتاری را باید در اثر غیرمستقیم پرکننده بر طول نواحی سه گانه گرمایی جستجو کرد. ماتریس های پلیمری از جمله رزین پلی استر سیرینشده دارای رسانایی گرمایی کمی هستند. از آنجا که پرکننده کربنات کلسیم به عنوان یک ماده معدنی دارای رسانایی گرمایی بیشتری نسبت به ماتریس پلی استر است، بنابراین ورود آن به آمیزه سبب افزایش رسانایی گرمایی در سرتاسر قطعه می شود. این امر موجب کاهش دمای پیک دمای گرمایی پخت و زمان شروع ژل شدن در رزین می شود. نتایج حاصل از پخت هم دمای آمیزه های رزینی یادشده نیز این موضوع را تأیید می کند. در شکل ۱۱ نتایج به دست آمده از آزمایش های پخت هم دما به شکل تغییرات دمای پخت آمیزه رزین حاوی مقادیر مختلف از پرکننده کربنات کلسیم بر حسب زمان پخت نشان داده شده است.

چنان که مشاهده می شود در مقادیر زیاد پرکننده، با گذشت زمان افزایش یا کاهش دمای سریع تری در آمیزه رزین برقرار می شود، به طوری که قدر مطلق شبیه نمودار تغییرات دما با زمان با افزایش پرکننده بالا می رود. به بیان دیگر، حساسیت زمانی دما بیشتر می گردد که این امر بر زمان آغاز ژل شدن رزین نیز اثر می گذارد.

در شکل ۱۲ تغییرات زمان ژل شدن آمیزه های رزینی مذبور در برابر



شکل ۱۱- تغییرات دمای پخت سامانه رزین حاوی مقادیر مختلف از پرکننده کربنات کلسیم بر حسب زمان پخت.

جدول ۳- افزایش گرانزوی آمیزه رزین با کاهش اندازه ذره پرکننده.

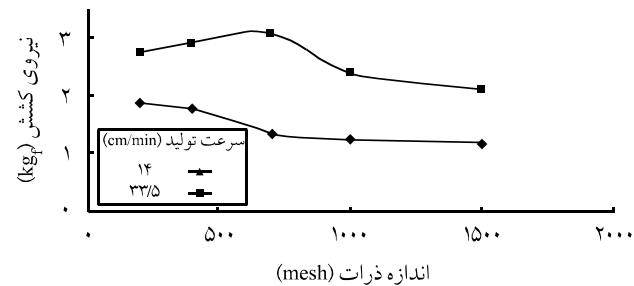
| گرانزوی (cPs) | اندازه ذره (mesh) |
|---------------|-------------------|
| ۰/۶۱۸         | ۲۰۰               |
| ۰/۶۲۷         | ۴۰۰               |
| ۰/۶۳۹         | ۷۰۰               |
| ۰/۶۵۲         | ۱۰۰۰              |
| ۰/۶۶۹         | ۱۵۰۰              |

که در این شرایط، نیروی کشش متأثر از مقدار گرانزوی آمیزه رزین است، با کاهش اندازه ذرات پرکننده، اثر افزایشی از دیدار گرانزوی آمیزه رزینی بر نیروی کشش (به واسطه کاهش اندازه ذرات و بالا بودن سرعت تولید) از اثر کاهشی بالا رفتن رسانایی گرمایی (به واسطه کاهش اندازه ذرات) بر نیروی کشش، قویتر است که نتیجه کلی آن بالا رفتن مقدار نیروی کشش با کاهش اندازه ذرات پرکننده در بازه اندازه ذرات یادشده است.

## نتیجه گیری

در این تحقیق، اثر عامل رهاساز تجاری MoldWiz و پرکننده کربنات کلسیم بر نیروی کشش در فرایند پولتربوژن مطالعه شد و نتایج زیر به دست آمد:

- استفاده از عامل رهاساز تجاری MoldWiz در غلظت بحرانی ۳ phr و بیش از آن در فرمول بندي سامانه رزین سبب کاهش گرمای آزاد شده کلی واکنش پخت و میزان شبکه ای شدن و تشکیل نقاط موضعی با ساختار شبکه ای متفاوت در نمونه رزینی می گردد.
- وجود عامل رهاساز تجاری MoldWiz در غلظت های زیاد، نه تنها باعث کاهش نیروی کشش نمی شود، بلکه این نیرو را افزایش می دهد. در این تحقیق، غلظت بهینه عامل رهاساز ۲ phr معین شد.
- افزایش مقدار پرکننده از ۴ تا ۸ phr موجب کاهش نیروی کشش و در مقادیر بیشتر موجب افزایش آن می شود. همچنین، کاهش اندازه ذرات پرکننده در سرعت های پایین تر از ۳۰ cm/min منجر به کاهش نیروی کشش و در سرعت های بالاتر از ۳۰ cm/min می شود.



شکل ۱۴- تغییرات نیروی کشش در برابر تغییرات اندازه ذرات پرکننده برای دو سرعت تولید ۱۴ و ۳۳/۵ cm/min

نشان داده شده است. آزمایش مزبور در محدوده اندازه ذرات ۲۰۰ تا ۱۵۰۰ مش از پرکننده انجام گرفت.

چنان که مشاهده می شود با افزایش مش ذرات پرکننده (کاهش اندازه ذرات) نیروی کشش در بازه وسیعی از سرعت تولید کاهش می یابد، به طوری که کمترین مقادیر نیروی کشش برای آمیزه رزینی حاوی پرکننده با مش ۱۵۰۰ به دست می آید.

در شکل ۱۴ تغییرات نیروی کشش در برابر تغییرات مش پرکننده برای دو سرعت تولید ۱۴ و ۳۳/۵ cm/min نشان داده شده است. ملاحظه می گردد که در سرعت تولید ۳۳/۵ cm/min، افزایش مش ذرات پرکننده در بازه مش ۲۰۰ تا ۷۰۰، برخلاف سرعت تولید ۱۴ cm/min، سبب افزایش نیروی کشش می گردد. به طور کلی، این رفتار برای سرعت های کشش بزرگتر از ۳۰ cm/min روی می دهد. بر اساس معادله رئولوژیکی بیان شده توسط موونی (Moony) برای سامانه های پلیمری حاوی ذرات معدنی، گرانزوی این سامانه ها با کاهش اندازه ذرات افزایش می یابد.

نتایج بدست آمده از اندازه گیری گرانزوی سیستم های رزینی ذکر شده در جدول ۳ نیز این موضوع را تأیید می کند.

در سرعت های کم کشش با آن که با افزایش اندازه ذرات پرکننده گرانزوی آمیزه رزین افزایش می یابد، اما نیروی کشش اندازه گیری شده متأثر از افزایش گرانزوی آمیزه نیست و به شکل پیوسته کاهش می یابد. علت بروز چنین رفتاری را می توان در اثر اندازه ذرات پرکننده بر میزان رسانایی گرمایی سامانه رزین دانست. به عبارت دیگر، با کاهش اندازه ذرات پرکننده در آمیزه رزین سطح تماس ذرات یادشده با آن و همچنین مایین خود ذرات بالا می رود، که این امر منجر به افزایش رسانایی گرمایی در آمیزه و در نتیجه کاهش نیروی کشش می شود.

اما، افزایش نیروی کشش در بازه اندازه ذرات ۲۰۰ تا ۷۰۰ مش (برای سرعت های بالاتر از ۳۰ cm/min) را می توان بدین شکل توجیه کرد

## مراجع

1. Abidin A. Z., *High Speed Pultrusion of Epoxy Composites*, PhD Thesis, UMIST, UK, 1996.
2. Starr T.F., *Pultrusion for Engineers*, CRC, Chap. 4, 2000.
3. Shoujie L., Zhongman L. and Liqun X., Influence of Heat Transfer and Curing on the Quality of Pultruded Composites, *Poly. Compos.*, **23**, 256-265, 2002.
4. Arup K.M., Sanchez L. and Acree R., Processing Variables and their Effects on Pultruded Composites, *J. Adv. Mater.*, **31**, 14-26, 1994.
5. Lackey E., Vaughan J.G., Talbot P. and Burnham B., *Experimental Examination of the Effect of Internal Mold Release Agents for Pultrusion Processing*, Technical Papers-CFA Composites 2000, CDRom, 2000.
6. Karbhari V.M; Effect of Internal Mold Release Agent on the Cure and Property Variation in Resin Transfer Molding Composites, *J. Mater. Sci. Let.*, **17**, 2061-2062, 1998.