

# روشهای تعیین نسبتهای واکنش پذیری مونومرهای کوپلیمرها

Methods for Determination of Monomers' Reactivity Ratios in Copolymers

فرشید ضیایی، مهدی نگومنش حقیقی

مرکز تحقیقات پلیمر ایران

دربافت: ۷۳/۱۱/۱۰، پذیرش: ۷۳/۵/۷۲

## چکیده

یکی از مهمترین واکنشهای کوپلیمر شدن، واکنش رشد زنجیرهای پلیمری است که توسط آن مونومرهای نوع A و B به ترتیب خاص وارد زنجیر کوپلیمر می‌شوند. با در دست داشتن نسبتهای واکنش پذیری می‌توان پیش‌بینی کرد که در هر ترکیب درصد از مونومرها و در هر لحظه چه میزانی از مونومرهای A و B وارد زنجیرهای کوپلیمر شده است. با کنترل ترکیب قرار گرفتن مونومرها در زنجیر می‌توان انواع کوپلیمرهای متناوب، تصادفی و غیره را مستقر کرد.

ناکنون روش‌های متداولی جهت تعیین نسبت واکنش پذیری مونومرها به کار گرفته شده‌اند. در این مقاله مهمترین این روشها مورد بررسی قرار می‌گیرد.

واژه‌های کلیدی: نسبت واکنش پذیری، مونومر، کوپلیمر شدن، درصد تبدیل، ترکیب درصد کوپلیمر

Key Words: reactivity ratio, monomer, copolymerization, conversion, copolymer composition

## مقدمه

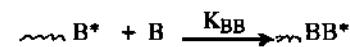
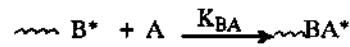
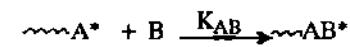
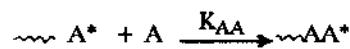
همان طور که مشاهده می‌شود در این چهار واکنش مونومرهای A و B مصرف شده و وارد زنجیرها می‌شوند.  $K_{BA}$ ،  $K_{AB}$  و  $K_{AA}$  نسبتهای سیتیکی واکنش رشدند و نسبتهای واکنش پذیری  $r_A$  و  $r_B$  از رابطه‌های ۱ و ۲ محاسبه می‌شوند:

$$r_A = \frac{K_{AA}}{K_{AB}} \quad (1)$$

$$r_B = \frac{K_{BB}}{K_{BA}} \quad (2)$$

در واقع، این نسبتها بیانگر تمايل افزایش مونومرهای A و B به زنجیر کوپلیمری در حال رشدی هستند که در انتهای آنها مونومر A یا B قرار دارد. به عبارت دیگر، اگر  $K_{AB}$  بزرگتر از  $K_{BA}$  باشد ( $r_A > r_B$ )، مونومر

درین مراحل مختلف موجود در کوپلیمر شدن مانند آغاز، رشد، انتقال و پایان مرحله رشد از اهمیت ویژه‌ای برخوردار است، زیرا در این مراحله دو مونومر A و B با درصد و ترتیب خاص وارد زنجیرها می‌شوند. چهار واکنش احتمالی مرحله رشد زنجیرهای کوپلیمر به قرار زیرند:



بدین ترتیب، چنانچه مونومر A در انتهای زنجیر رادیکال وجود داشته باشد، احتمال واکنش با مونومر B بیشتر از مونومر A است و همین طور چنانچه مونومر B در انتهای زنجیر رادیکال موجود باشد، احتمال واکنش با مونومر A بیشتر از مونومر B است. در واقع، ترکیب حاصل کوپلیمر متاپلوب (alternative copolymer) خواهد بود، استینن-متیل متاکریلات و استینن-اندربید مالیشک [۲] از جمله کوپلیمرهای متاپلوب به شمار می‌روند. در حالتی که  $r_A = r_B = 0$  باشد، کوپلیمری کاملاً متاپلوب سنتر می‌شود و کوپلیمر اندربید مالیشک و ایزوپروپنیل استات [۳] از این نوع است.

۲- اگر  $r_A > 1$  و  $r_B < 1$  باشد،  $K_{BA} > K_{AB}$  است.

بدین ترتیب، چنانچه مونومر A در انتهای زنجیر رادیکال، قرار داشته باشد، احتمال واکنش زنجیر با مونومر A بیشتر از مونومر B است و به همین صورت چنانچه مونومر B در انتهای زنجیر رادیکال باشد، احتمال واکنش زنجیر با مونومر B بیشتر از مونومر A است. در واقع، کوپلیمر حاصل از نوع دسته‌ای خواهد شد. با همه اینها حالتی را که در آن  $r_A > 1$  و  $r_B < 1$  باشد هنوز دیده نشده است [۳].

۳- چنانچه  $1 < r_A < 1$  و  $1 < r_B < 1$  باشد ترکیب به دست آمده کوپلیمر تصادفی (random copolymer) خواهد بود. متیل آکریلات - وینیل کلرید و استینن - بوتا دی ان [۲] از آن جمله‌اند. در حالت خاص، اگر  $r_A = r_B = 1$  باشد به محصول کوپلیمر دلخواه (ideal copolymer) می‌گویند، یعنی احتمال اینکه مونومر A با زنجیرهای واکنش دهد که انتهای آن مونومر رادیکالی A یا B باشد، برابر است. کوپلیمر وینیلین کلرید و وینیل کلرید کوپلیمری دلخواه است. در شکل ۱ همه حالت‌های بالا را می‌توان مشاهده کرد. نسبت‌های واکنش پذیری بعضی از مونومرهای در جدول ۱ آمده است [۴].

### بحث

در این قسمت روش‌های تعیین نسبت‌های واکنش پذیری مونومرهای اندازه‌گیری ترکیب درصد کوپلیمرها بحث و بررسی می‌شود.

#### روشهای تعیین نسبت‌های واکنش پذیری

از آنجاکه نسبت‌های واکنش پذیری اهمیت فوق العاده‌ای دارند، حدود ۰.۵ سال است که پژوهش جهت یافتن روش‌های مناسب برای به دست آوردن آنها ادامه دارد. این روش‌ها حالت‌های ساده تقریبی تا معادلات پیچیده ریاضی و استفاده از کامپیوتر در تعیین  $r_A$  و  $r_B$  را در برمی‌گیرد. مهمترین این روش‌ها عبارت‌اند از:

روشهای تقریبی، برآزش منحنی (curve-fitting)، خطوط مستقاطع (intersection)، روش‌های خطی کردن (linearization) و روش‌های غیرخطی.

A در مقایسه با مونومر B میل بیشتری دارد تا وارد زنجیری شود که در انتهای آن مونومر A قرار دارد و بر عکس اگر K<sub>BB</sub> بزرگتر از K<sub>BA</sub> باشد (۱)، مونومر B میل بیشتری نسبت به مونومر A دارد تا وارد زنجیری شود که در انتهای آن مونومر B قرار دارد. رابطه‌های ۳ و ۴ معادلات سینتیکی سرعت مصرف مونومرهای A و B را نشان می‌دهند:

$$-\frac{d[A]}{dt} = K_{AA} [A^*][A] + K_{BA} [B^*][A] \quad (3)$$

$$-\frac{d[B]}{dt} = K_{AB} [A^*][B] + K_{BB} [B^*][B] \quad (4)$$

از تقسیم دو رابطه ۳ و ۴ و فرضهای چون ثابت بودن غلظت رادیکالهای هر مونومر  $\frac{d[A^*]}{dt} = \frac{d[B^*]}{dt} = 0$  و  $K_{AB} [A^*][B] = K_{BA} [B^*][A]$  به معادله اساسی ترکیب درصد کوپلیمر خواهیم رسید [۱]:

$$F_A = \frac{r_A f_A^* + f_A r_B}{r_A f_A^* + 2 f_A f_B + r_B f_B^*} \quad (5)$$

که در این رابطه F<sub>A</sub> ترکیب درصد مونومر A در فاز مونومرهای F<sub>B</sub> در فاز کوپلیمر است که طبق رابطه‌های ۶ و ۷ تعریف می‌شود:

$$f_A = \frac{[A]}{[A]+[B]} \quad (6)$$

$$F_A = \frac{d[A]}{d[A]+d[B]} \quad (7)$$

بدین ترتیب با استفاده از رابطه ۵ و در صورت مشخص بودن نسبت‌های واکنش پذیری  $r_A$ ،  $r_B$  و نیز درصد ترکیب مونومرهای در فاز مونومر F<sub>A</sub> و F<sub>B</sub> در هر لحظه و همچنین با درنظر گرفتن معادلات ۸ و ۹ می‌توان ترکیب درصد مونومر درون زنجیرهای پلیمری (F<sub>B</sub> و F<sub>A</sub>) را تعیین کرد:

$$f_B = 1 - f_A \quad (8)$$

$$F_B = 1 - F_A \quad (9)$$

حال اگر  $r_A$  و  $r_B$  مقدارهای متفاوتی را در معادله اساسی ترکیب درصد کوپلیمر به خود اختصاص دهند، شکل معادله و نوع کوپلیمر به دست آمده تغییر خواهد کرد و حالت‌های متفاوتی پیش خواهد آمد که عبارت‌اند از:

۱- اگر  $r_A < 1$  و  $r_B < 1$  باشد،  $K_{AA} < K_{AB}$  و  $K_{BB} < K_{BA}$  است.

میزان قطبیت رادیکال و مونومر است. بدین ترتیب،  $r_A$  و  $r_B$  را می‌توان از حاصل تقسیم ثابت‌های سینتیکی رشد محاسبه کرد:

$$r_A = \frac{K_{AA}}{K_{AB}} = \frac{Q_A}{Q_B} \exp \{-e_A(e_A - e_B)\} \quad (11)$$

$$r_B = \frac{K_{BB}}{K_{BA}} = \frac{Q_B}{Q_A} \exp \{-e_B(e_B - e_A)\} \quad (12)$$

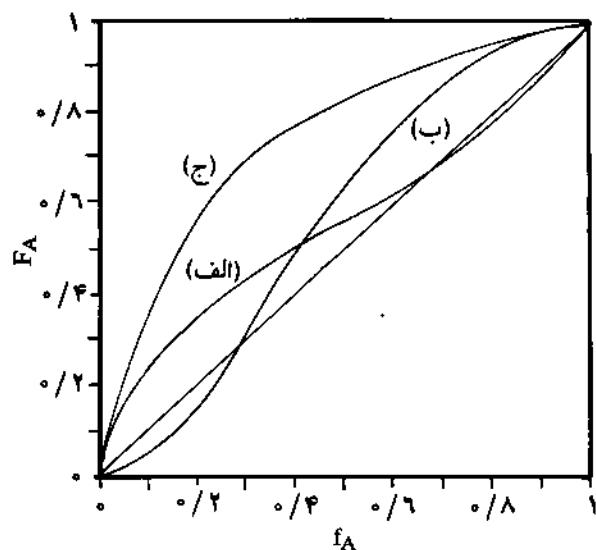
با توجه به اینکه  $e$  و  $Q$  هر مونومر در کتابهای مرجع وجود دارد [۴]، بنابراین با قرار دادن ثابت‌های  $Q-e$  می‌توانیم  $r_A$  و  $r_B$  را از رابطه‌های ۱۱ و ۱۲ محاسبه کرد. طرح  $Q-e$  تنها روشی است که به وسیله آن می‌توان بدون انجام آزمایش  $r_A$  و  $r_B$  را به دست آورد، ولی ارقام حاصل با مقادیر نسبت‌های واکنش‌پذیری تجربی تفاوت‌هایی دارد. بنابراین با استفاده از این روش فقط به صورت کیفی و تقریبی می‌توان حدود نسبت‌های واکنش‌پذیری را به دست آورد. بعدها فوردهیس و همکارانش [۷] این رابطه‌ها را برای سیستمهای چند مونومری تعیین دادند.  $e$  و  $Q$  برخی از مونومرهای در جدول ۲ آمده است [۳].

روش تقریبی دیگر برای تعیین نسبت‌های واکنش‌پذیری در ترکیب درصدهای بسیار پایین مونومر A ( $f_A$ ) است [۸]. بدین ترتیب که با اندازه گیری ترکیب درصد مونومر A در زنجیرها (FA) و در درصد تبدیل پایین می‌توان  $r_A$  را از رابطه ۱۳ محاسبه کرد:

$$r_A \sim \frac{f_A}{f_A} \quad (13)$$

معلوم شده است که هرچه درصد مونومر A در مخلوط مورد آزمایش کمتر باشد،  $r_A$  دقیقتری به دست می‌آید و باهیین روش می‌توان  $r_A$  را نیز به طور تقریبی محاسبه کرد. ولی، اندازه گیری دقیق آن بسیار مشکل است.

در روش برآورش منحنی [۸] مخلوط‌های متعددی با ترکیب درصدهای متفاوت از دو مونومر تهیه شده و در درصدهای تبدیل پایین، میزان ترکیب درصد مونومر در زنجیرهای پلیمر اندازه گیری می‌شود. آن گاه با استفاده از نقاط حاصل نمودار  $f_A$  در برابر FA رسم می‌گردد. سپس، با وارد کردن مقادیر حدسی  $r_A$  و  $r_B$  در معادله ۵ منحنی مربوط به دست می‌آید. اگر این منحنی روی نقاط واقع شد، مقادیر حدسی درست خواهد بود، در غیر این صورت باید آن قدر نسبت‌های واکنش‌پذیری جدیدی حدس زده شود تا منحنی روی نقاط واقع شود. مزیت این روش در آن است که می‌توان به صورت چشمی  $r_A$  و  $r_B$  را به دست آورد و به قطعه پیچیده نیازی نیست. ولی، در این روش دقت کافی برای اندازه گیری نسبت‌های واکنش‌پذیری وجود ندارد، چون میزان خطای انتشار از مقادیر واقعی) به طور دقیق با چشم قابل بررسی نیست.



شکل ۱- منحنیهای ترکیب درصد کوپلیمر برای حالت‌های: (الف) ستاوب، (ب) دسته‌ای و (ج) تصادفی [۴].

یکی از روش‌های خاص برای به دست آوردن نسبت‌های واکنش‌پذیری استفاده از طرح  $Q-e$  است که مبتکران آن آلفری و پرایس [۵، ۶] می‌باشند. بدین ترتیب که ثابت سینتیکی رشد  $\eta_{\text{rad}}$  یعنی حمله درشت رادیکال آبه مونومر Z، طبق رابطه ۱۰ بیان می‌شود:

$$K_{ij} = P_i Q_j \exp (-e_i e_j) \quad (10)$$

$P_i$  مشخصه رادیکال i و  $Q_j$  متوسط واکنش‌پذیری مونومر j و  $e_i$  و

جدول ۱- نسبت‌های واکنش‌پذیری برخی از مونومرهای [۴].

مونومر	B	A	مونومر	B	A
آکریل آمید	۱/۳۸۰	۰/۵۹۸	آکریلیک اسید	۱/۱۷۰	۰/۵۸۰
آکریل آمید	۰/۲۹۰	۰/۰۲۰	استیرن	۰/۲۰۰	۰/۰۲۰
آکریلوئیتریل	۰/۸۴۴	۱/۵۴۰	بوتادیان	۰/۸۲۰	۱/۳۸۰
آکریلوئیتریل	۰/۸۸۰	۱/۰۳۰	استیرن	۰/۸۰۰	۰/۱۵۰
بوتیل استات	۰/۰۱۸	۲/۴۸	اتیلن	۰/۹۱۰	۱/۰۲۰
بوتیل آکریلات	۰/۹۲۰	۰/۱۳۰	استیرن	۰/۹۲۰	۰/۱۳۰
بوتیل آکریلات			آکریلیک اسید		
بوتیل آکریلات			اتیلن		
بوتیل آکریلات			استیرن		
بوتیل آکریلات			آکریل آمید		
بوتیل آکریلات			آکریلوئیتریل		

جدول ۲ - e و Q برخی از مونومرهای [۴]

Q	e	مونومر	Q	e	مونومر
۰/۴۵	۰/۶۴	متیل آکریلات	۰/۰۱۶	۰/۰۵	اپتیلن
۰/۷۸	۰/۴	متیل متاکریلات	۰/۰۰۹	-۱/۶۹	پروپیلن
۳/۰	۰/۵۶	متاکریلیک ائیدرید	۱/۹۹	-۰/۵۵	ایزوپردن
۰/۸۳	۰/۸۸	آکریلیک اسید	۱/۷	-۰/۵	بوتادیان
۰/۹۸	۰/۶۲	متاکریلیک اسید	۱/۰	-۰/۸۱	استیرن
۰/۰۲۶	-۰/۸۸	وینیل استات	۰/۹۷	-۰/۸۱	- م. استیرن
۰/۰۲۴	-۰/۸۹	وینیل بوتیرات	۰/۴۸	۱/۲۲	آکریلوئیتریل
۰/۰۵۶	۰/۱۶	وینیل کلرید	۰/۲۳	۰/۵۴	آکریلوآمید
۰/۰۳۸	-۱/۵	وینیل بوتیل اتر	۰/۳۸	۰/۸۵	بوتیل آکریلات
			۰/۴۱	۰/۵۵	اپتیلن آکریلات

با توجه به اینکه در صد ترکیب‌های مختلفی از مونومر و کوپلیمر در اختیار است می‌توان از هر داده، نقطه‌ای در دستگاه H در برابر G ترسیم کرد و از روش حداقل مربعات، خطی بین نقاط عبور داد و از شبک خط و عرض از مبدأ حاصل، مقادیر نسبتی واکنش پذیری را به دست آورد. نمودار فینمان - راس برای سیستم استیرن و متیل متاکریلات در شکل ۲ نشان داده شده است [۱]. در روش معکوس FR با تقسیم طرفین معادله ۱۶ بر H معادله ۱۷ به دست می‌آید:

$$\frac{G}{H} = -r_B \left( \frac{1}{H} \right) + r_A \quad (17)$$

در روش خطوط متقاطع که توسط لوویس و مایو ابداع شد [۹]، معادله اساسی ترکیب در صد کوپلیمر مورد استفاده قرار می‌گیرد، یعنی معادله ۵ به صورت زیر نوآرایی می‌شود:

$$r_B = \frac{f_A^2 (1-f_A)}{f_A (1-f_A)^2} r_A + \frac{f_A (1-2f_A)}{f_A (1-f_A)} \quad (14)$$

با توجه به اینکه در صد ترکیبات مختلفی از مونومر و کوپلیمر در اختیار است، می‌توان از هر داده خطی در دستگاه A در برابر r\_B ترسیم کرد. از محل تقاطع خطوط r\_A و r\_B به دست می‌آید که نمونه آن را می‌توان در شکل ۲ مشاهده کرد [۱].

- از فنون دیگر که کاربرد بسیار زیادی در تعیین نسبتی واکنش پذیری دارند، روش‌های خطی کردن است که عبارت اند از:
- (الف) فینمان - راس، FR [۱۰]
  - (ب) یوزلیف - بروخینا - راسکین، YBR [۱۱]
  - (ج) کلن - تودوس، KT [۱۲]
  - (د) کلن - تودوس گسترش یافته، EKT [۱۳-۱۵]
  - (ه) مائو - هاگلین، MH [۱۶]

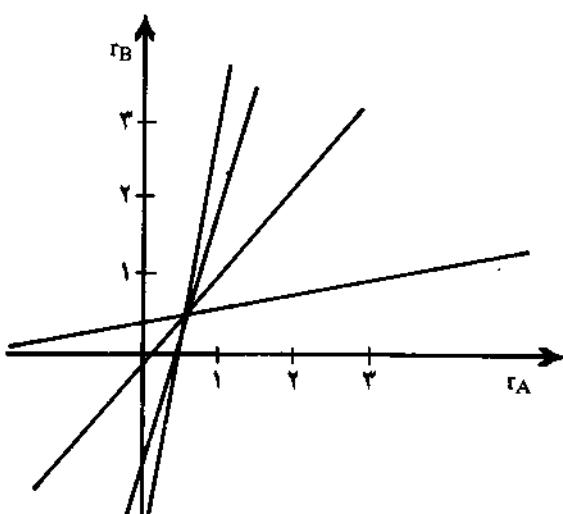
در روش فینمان - راس معادله اساسی ترکیب در صد کوپلیمر معادله ۵ به شکل زیر نوآرایی می‌شود:

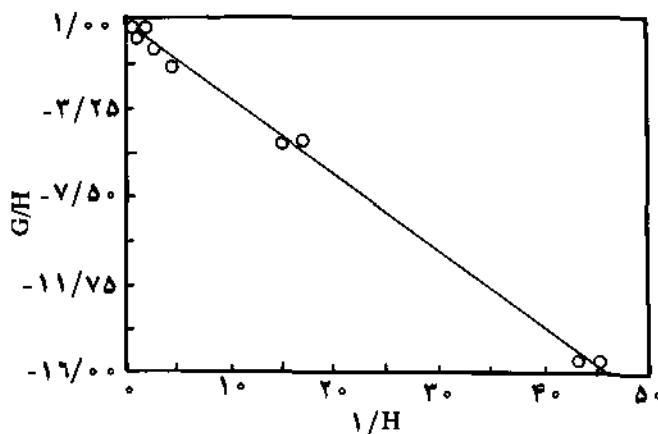
$$-\frac{f_A (1-2f_A)}{f_A (1-f_A)} = \frac{f_A^2 (1-f_A)}{f_A (1-f_A)^2} r_A - r_B \quad (15)$$

یا

$$G = r_A H - r_B \quad (16)$$

شکل ۲ - نمودار مایو-لوویس برای سیستم استیرن ( $r_A = ۰/۵۲$ ) و متیل متاکریلات ( $r_B = ۰/۴۸$ )





شکل ۴- نمودار معکوس FR برای سیستم استیرن و ۴- وینیل پیریدین [۱۷]

EVM نیازمند اطلاعات اندازه‌گیری خطأ برای متغیرهای مستقل و وابسته است. در EVM از معادله دیفرانسیلی یا انتگرالی ترکیب درصد کوپلیمر و رابطه‌های آمار و احتمالات در تعیین نسبتها و اکتشاف‌پذیری استفاده می‌شود [۲۰-۲۲]. اصولاً استفاده از شکل انتگرالی معادله ترکیب درصد کوپلیمر (معادله ۱۸)، نقص حالت دیفرانسیلی این معادله را بر طرف می‌کند [۲۳، ۲۴، ۲۵]، چون در حالت دیفرانسیلی باید تا حد امکان درصد تبدیل بسیار پایین باشد تا ترکیب درصد کلی اندازه‌گیری شده با ترکیب درصد لحظه‌ای اولیه تفاوت چندانی نکند:

$$\ln(1-x) = \int_{(f_A)}^{f_A} \frac{df_A}{(F_A-f_A)} \quad (18)$$

در این معادله  $x$  جزء تبدیل شده و  $f_A$  جزء مولی اولیه A در خوراک است. میزان خطی بودن بودن روشاها با نوع کوپلیمر تغییر می‌کند. گروهی از کوپلیمرها تابعیت پیشتری از معادله اساسی ترکیب درصد کوپلیمر (معادله ۵) دارند. یکی از دلائل عدمه اندراج از معادله ۵، اثر واحدهای ما قبل آخر (penultimate units) در رشد زنجیرهای پلیمری است. اگر مونومر ماقبل آخر A یا B باشد اثر قابل ملاحظه بر ثابت‌های سیستمیکی رشد خواهد گذاشت. بنابراین، چهار معادله سیستمیکی مدل پایانی (terminal model) به هشت معادله تبدیل می‌شود:



و با رسم  $G/H$  بر حسب  $1/H$  و عبور خط جدیدی از نقاط  $\Gamma_B$  و  $\Gamma_A$  به دست می‌آید. نمودار معکوس FR برای کوپلیمر استیرن و ۴- وینیل پیریدین در شکل ۴ نشان داده شده است [۱۷].

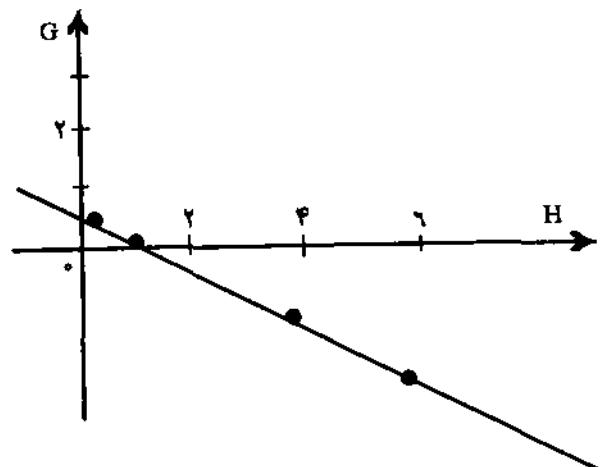
روش معکوس FR زمانی نتایج بهتری نسبت به روش FR در اختیار می‌گذارد که ضریب همبستگی نقاط آن بهتر از روش FR باشد. در غیر این صورت، نسبتها به دست آمده از روش FR دقیق‌تر خواهد بود.

فونی نظری  $YBR$ ،  $KT$ ،  $MH$  نیز از جمله روش‌های خطی کردن به شمار می‌روند که هر یکی بر حسب نوع کوپلیمر دقت خاصی دارند. روش  $MH$  یکی از جدیدترین روش‌های خطی کردن است که به کمک فنون محاسبات عددی و بهره‌گیری از کامپیوتر می‌توان نسبتها و اکتشاف‌پذیری را به دست آورد.

با فنون  $MH$ ،  $ML$  و  $EKT$  (Mayo-Lewis) می‌توان نسبتها و اکتشاف‌پذیری را قادر صد تبدیلهای بالا و با روش‌های  $KT$ ،  $YBR$ ،  $ML$  و  $IFR$  نسبتها و اکتشاف‌پذیری را در صد تبدیلهای پایین محاسبه کرد.

حدود ۲۵ سال است که با بهره‌گیری از مباحث غیر خطی در ریاضیات، نسبتها و اکتشاف‌پذیری محاسبه می‌شود. اولین مقالات در این زمینه توسط بنکن [۱۸]، مورتیمر و تیدول [۱۹، ۲۰] منتشر شده است. در واقع، برخی از پلیمرها تابعیت خوبی از پارامترهای خطی ندارند، بنابراین از روش‌های غیر خطی برای آنها استفاده می‌شود. برنامه‌های متفاوتی برای به دست آوردن نسبتها و اکتشاف‌پذیری به شکل غیرخطی وجود دارد، مثلاً مورتیمر و تیدول از روش ریاضی حداقل مربعات غیر خطی گوس-نیوتون استفاده کردند.

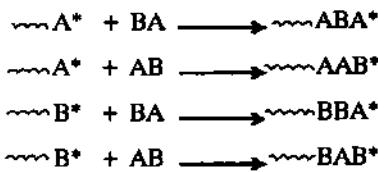
یکی دیگر از فنون جدید اندازه‌گیری  $\Gamma_A$  و  $\Gamma_B$  به کارگیری روش رفع خطأ در متغیر (Error-in-Variable Method، EVM) است.



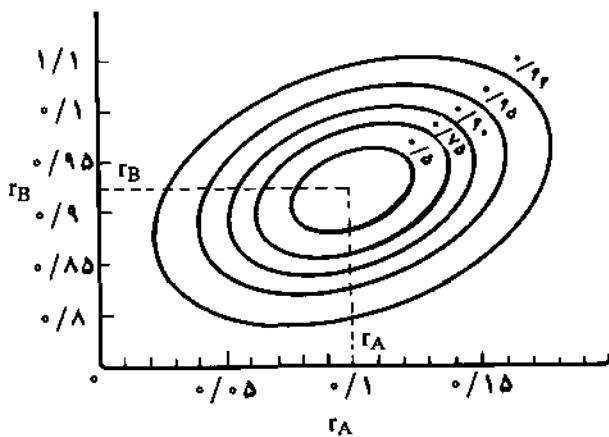
شکل ۵- نمودار فینمان - راس برای سیستم استیرن و متیل متاکریلات [۱۱]



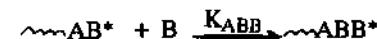
حالت دیگری که از معادله اساسی کوپلیمر شدن انحراف نشان می‌هد، شارکت کمپلکس کومونومر در واکنش رشد است. بدین ترتیب که کمپلکس کومونومر با تک تک مونومرهای واکنش رشد رقابت خواهد کرد. مدل شارکت کمپلکس شامل چهار مرحله رشد است که به وسیله معادلات سیستیکی زیر بیان می‌شود:



با استفاده از مدل شارکت کمپلکس مانند واپلیمرشدن می‌توان تغییر ترکیب در صد کوپلیمر را با دما و غلظت مونومر پیش‌بینی کرد. بدین ترتیب که با افزایش دما، غلظت کمپلکس کومونومر کاهش می‌یابد. نکه قابل بحث دیگر نواحی اطمینان (confidence regions) به کارگیری در هر یک از روش‌های محاسباتی است. وقتی با به کارگیری یکی از روش‌های پیش‌گفته مقادیر  $r_A$  و  $r_B$  به دست آمد، می‌توان آنها را در دستگاه  $r_A - r_B$  در برابر  $r_B$  قرار داد و به دلیل انحرافی که از روش به کار رفته وجود دارد می‌توان در صد اطمینانی برای نسبتها و اکتشپذیری در نظر گرفت. اگر به نقاط ۵۰٪ و ۹۹٪ اطمینان وجود داشته باشد، ناحیه اطمینان کوچک است و برای نقاط با ۹۹٪ اطمینان ناچیه بزرگتر خواهد بود که این موضوع در شکل ۵ نشان داده شده است [۱۸]. در درصدهای اطمینان برابر، هرچه این ناحیه کوچک‌تر باشد میزان انحراف از روش مورد استفاده کمتر خواهد بود. مثلاً در شکل ۶ برای



شکل ۵- نواحی اطمینان در درصدهای متفاوت [۱۸]

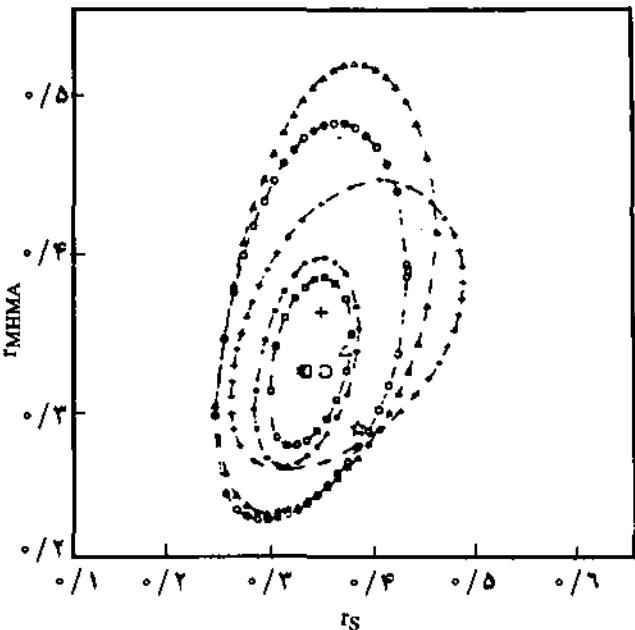


این حالت در بسیاری از کوپلیمرشدن‌های رادیکالی که مونومرهای حاوی گروههای استخلافی بسیار حجیم یا قطبی هستند، مشاهده می‌شود. همین امر سبب می‌شود که فنون غیرخطی برای محاسبه نسبتها و واکنش‌پذیری بیشتر مورد استفاده قرار گیرند. مثلاً کوپلیمر استیرن و فومارونیتریل نمونه مهم سیستم گروههای ما قبل آخر است.

دلیل دیگر انحراف از معادله اساسی ترکیب در صد کوپلیمر ماهیت ترمودینامیکی زوج مونومر هاست. تغییر ترکیب در صد کوپلیمر در بعضی کوپلیمرشدن‌ها به دلیل تعایل یکی از مونومرهای واکنش واپلیمرشدن است. تفاوت اساسی بین ماهیت ترمودینامیکی و سیستمی در آن است که حالت ترمودینامیکی ترکیب در صد کوپلیمر می‌تواند با غلظت مونومرهای تغییر کند. در صورتی که غلظت مونومر (مثل  $B$ ) در دمای خاص واکنش کمتر از مقدار تعادلی باشد، واحدهای انتهایی  $B$  مستعد واپلیمرشدن خواهند شد و نتیجه آن کاهش مقدار این مونومر در کوپلیمر خواهد بود. بنابراین، حالت ترمودینامیکی ارتباط مستقیم با دما دارد. به عبارت دیگر، حالت کوپلیمرشدن با واکوپلیمر شدن به دما وابسته است [۲۶، ۲۷]. در محدود حالت‌هایی نیز هر دو مونومر می‌توانند در واپلیمر شدن شرکت کنند، ولی در بیشتر موارد یکی از مونومرهای تعایل به این واکنش دارد. در کوپلیمرشدن، رفتارهای متفاوتی را می‌توان با فرض اثر گروههای ما قبل آخر بر واپلیمرشدن پیش‌بینی کرد. مثلاً در یک حالت مونومر  $A$  در واکنش واپلیمرشدن شرکت نمی‌کند و مونومر  $B$  در صورتی که به مونومر  $A$  متصل باشد تعایل به واپلیمرشدن نخواهد داشت، ولی چنانچه به مونومر  $B$  متصل باشد می‌تواند در این واکنش شرکت کند:



در حالت دوم،  $B$  تنها موقعی که به یک زنجیر دارای دو یا یعنی از دو واحد  $B$  متصل باشد تعایل به واپلیمرشدن دارد:



شکل ۷ - نواحی قابل اطمینان برخی روشهای برای سیستم استیرن و متیل آ-هیدروکسی متیل آکریلات [۲۸]: (●) YBR(○)، KT(△)، ML(+)، FR(△)، (□) تقریبی و (□) تیدول - مورتیمر.

هنگامی استفاده می شود که لاقل یک عنصر متفاوت در ساختار شیمیایی مونومرها وجود داشته باشد، مانند کوپلیمر استیرن و بوتیل آکریلات که در بوتیل آکریلات عنصر اکسیژن وجود دارد و در استیرن اکسیژن موجود نیست. پس هر چه تعداد اکسیژن در کوپلیمر بیشتر باشد، بوتیل آکریلات بیشتری در آن موجود است. البته، در برخی روشهای ترسیم منحنی درجه بندی مورد نیاز است. در این روش ابتدا با استفاده از کوپلیمرهایی که در آنها ترکیب درصد مونومرها مشخص است منحنی درجه بندی ترسیم می شود. سپس با استفاده از این منحنی ترکیب درصدهای کوپلیمر مجهول اندازه گیری می شود.

#### نتیجه گیری

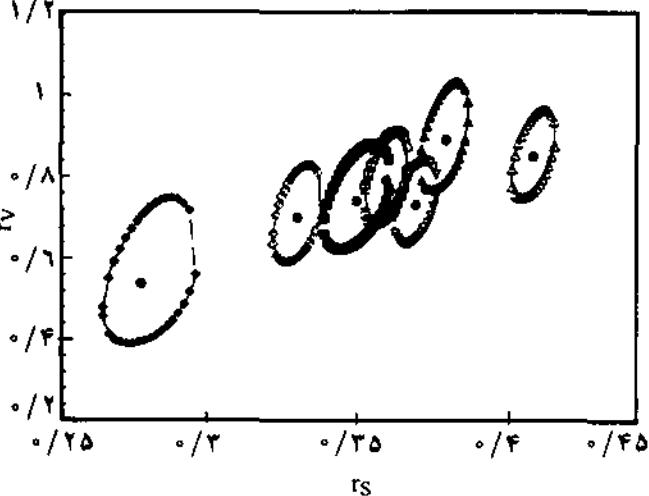
در این مقاله روشهای متفاوت تعیین نسبتها و اکنش پذیری مونومرها در کوپلیمر شدن بررسی شده است و با توجه به تاریخچه پنجاه ساله این روشهای ارائه فنون جدید برای بدست آوردن نسبتها و اکنش پذیری توسط محققان مختلف می توان به اهمیت آن در واکنشهای کوپلیمر شدن پی برد. با داشتن نسبتها و اکنش پذیری مونومرها که پیش بینی ترکیب درصد مونومرها در کوپلیمر را ممکن می سازد می توان انواع کوپلیمرهای متناوب، تصادفی و دلخواه را پیش بینی کرد.

کوپلیمر استیرن و ۴ - وینیل پیریدین همه نقاط با ۹۵ % اطمینان ترسیم شده اند. با استفاده از روش تیدول و مورتیمر نسبت به سایر روشهای ناحیه اطمینان کوچکتری دیده می شود، بنابراین دقت روش یاد شده بیشتر است.

برای تعیین محدوده قابل اطمینان نسبتها و اکنش پذیری، می توان از روش محساباتی و برنامه های کامپیوتری بهره برد [۱۷، ۲۸، ۲۹]. این نواحی برای کوپلیمر استیرن و متیل آ-هیدروکسی متیل آکریلات از روشهای متفاوت به دست آمده که در شکل ۷ نشان داده شده است [۲۸].

روشهای اندازه گیری ترکیب درصد کوپلیمر همان طور که مشاهده شد در هر روش برای تعیین نسبتها و اکنش پذیری باید ترکیب درصدهای کوپلیمر را به روشی محسابه و معین کرد. روشهای متفاوتی برای اندازه گیری ترکیب درصد کوپلیمر وجود دارد. برخی از این روشهای عبارت اند از: روشهای شیمیایی مانند تجزیه میکروکجذال یا تیتر کردن [۱۷]؛ طیف بینی UV [۲۸] و IR [۳۰] و NMR [۲۸]؛ گرمایی مانند DSC [۲۸]؛ کروماتوگرافی مانند GC [۳۱] و تجزیه عنصری [۱۷].

با توجه به نوع مونومرها موجود در کوپلیمر، استفاده از برخی روشهای برتری دارد. اگر مونومری مثلاً دارای گروه اسیدی باشد مانند آکریلیک اسید می توان با استفاده از یک محلول بازی میزان آکریلیک اسید را در کوپلیمر تیتر کرد. اگر دو مونومر دارای گروههای متفاوتی باشند، می توان از فنون طیف بینی استفاده کرد. از روش تجزیه عنصری



شکل ۶ - نواحی با ۹۵ % اطمینان برای سیستم استیرن و ۴ - وینیل پیریدین [۱۷] با درصد تبدیل پایین: (○) معکوس FR(△)، (△) EKT(○)، ML(□)، KT(▽)، YBR(▲)، EKT(○) و درصد تبدیل بالا: (●) آزمایشگاهی، (●) ML(●) و (●) EKT(●).

## مراجع

- 16 Mao R. and Huglin M.B.; *Polymer*; **34**, 8, 1993.
- 17 Yilmaz E. and Kucukyavuz Z.; *Polymer*; **34**, 11, 1993.
- 18 Behnken D.W.; *J. Polym. Sci.*; **A2**, 645, 1964.
- 19 Tidwell P.W. and Mortimer G.A.; *J. Macromol. Sci., Rev. Macromol. Chem.*; **C4**, 281, 1970.
- 20 Chee K.K. and Ng S.C.; *Macromolecules*; **19**, 2779, 1986.
- 21 Dube M., Sanayei R.A., Penlidis A., O'Driscoll K.F. and Reilly P.M.; *J. Polym. Sci., Poly. Chem. Ed.*; **A29**, 703-708, 1991.
- 22 Patino-Leal H., Reilly P.M. and O'Driscoll K.F.; *J. Polym. Sci., Polym., Lett. Ed.*; **18**, 219, 1980.
- 23 O'Driscoll K.F. and Reilly P.M.; *Makromol. Chem., Macromol. Symp.*; **10&11**, 355-374, 1987.
- 24 Vander Meer R., Linssen H.N. and German A.L.; *J. Polym. Sci., Polym. Chem. Ed.*; **16**, 2915, 1978.
- 25 Shawki S.M. and Hamielec A.E.; *J. Appl. Polym. Sci.*; **23**, 3155, 1979.
- 26 Lowry G.G.; *J. Polym. Sci.*; **42**, 463-477, 1960.
- 27 Barson C.A.; *Eur. Polym.J.*; **20**, 125-127, 1984.
- 28 Kress A.O., Mathias L. and Gei G.; *Macromolecules*; **22**, 537-547, 1989.
- 29 Fukuda T., Ma Y.D., Kubo K. and Inagaki H.; *Macromolecules*; **24**, 370-375, 1991.
- 30 Mao R., Huglin M.B. and Davis T.P.; *Eur. Polym. J.*; **29**, 4, 1993.
- 31 Guillot J.; *Makromol. Chem., Suppl.*; **10&11**, 235-264, 1985.
- 1 Rempp P. and Merrill E.W.; *Polymer Synthesis*; John Wiley & Sons, New York, 1991.
- 2 Rodriguez F.; *Principles of Polymer Systems*; Mc Grow-Hill, 1983.
- 3 Rosen S.L.; *Fundamental Principles to Polymeric Materials*; John Wiley & Sons, 1982.
- 4 Brandrup J. and Immergut E.H.; *Polymer Handbook*, 2nd ed., Wiley Interscience, New York, 1975.
- 5 Price C.C.; *J. Polym. Sci.*; **1**, 83, 1946.
- 6 Alfrey T. and Price C.; *J. Polym. Sci.*; **2**, 101, 1947.
- 7 Fordyce R.G., Chapin E.C. and Ham G.E.; *J Am. Chem. Soc.*; **70**, 2489, 1948.
- 8 Tidwell P.W. and Mortimer G.A.; *J. Polym. Sci.*; **A3**, 369, 1965.
- 9 Mayo F.R. and Lewis F.M.; *J. Am. Chem. Soc.*; **66**, 1594, 1944.
- 10 Finemann M. and Ross S.D.; *J. Polym. Sci.*; **5**, 269, 1950.
- 11 Yezrielev A.J., Brokhina E.L. and Roskin Y.S.; *Vysokomol. Soedin.*; **A11**, 1670, 1979.
- 12 Kelen T. and Tudos F.; *J. Macromol. Sci., Chem.*; **A9**, 1, 1975.
- 13 Tudos F., Kelen T., Foldes-Berezsnich T. and Turcsanyi B.; *J. Macromol. Sci., Chem.*; **A10**, 1513, 1976.
- 14 Tudos F., Kelen T. and Turcsanyi B.; *Polym. Bull.*; **2**, 71, 1980.
- 15 Tudos F., Kelen T., Turcsanyi B. and Kennedy T.P.; *J. Polym. Sci., Polym. Chem. Ed.*; **19**, 1119, 1981.