

Synteza kopolimerów polistyren-*b*-poliuretan-*b*-polistyren metodą polimeryzacji ARGET ATRP

Cz. I. Synteza makroinicjatora i mechanizm polimeryzacji

Piotr Król¹⁾, Paweł Chmielarz^{1),*}

DOI: dx.doi.org/10.14314/polimery.2015.316

Streszczenie: Po raz pierwszy metodą ARGET ATRP syntetyzowano kopolimery trójblokowe — polistyren-*b*-poliuretan-*b*-polistyren (PS-*b*-PUR-*b*-PS), z wykorzystaniem specjalnie do tego celu wytworzonego makroinicjatora bromouretanowego (MBP-PUR-MBP) jako produktu przejściowego reagującego ze styrenem w obecności katalizatora — CuBr₂ oraz *N,N,N',N'',N'''*-pentametyldietylenotriaminy (PMDETA) — pełniącej rolę czynnika kompleksującego. Stwierdzono liniowy wzrost zarówno ciężaru cząsteczkowego powstającego kopolimeru w funkcji konwersji styrenu, jak i wartości wyrażenia $\ln([M]_0/[M])$ w funkcji czasu polimeryzacji. Duże wartości współczynników korelacji liniowej badanych zależności potwierdzają przebieg procesu powstawania kopolimerów trójblokowych zgodnie z mechanizmem polimeryzacji ATRP.

Słowa kluczowe: kopolimery uretanowo-styrenowe, mechanizm polimeryzacji ARGET ATRP, GPC, NMR.

Synthesis of polystyrene-*b*-polyurethane-*b*-polystyrene tri-block copolymers through ARGET ATRP polymerization method. Part I. Synthesis of macroinitiator and polymerization mechanism

Abstract: The polystyrene-*b*-polyurethane-*b*-polystyrene (PS-*b*-PUR-*b*-PS) tri-block copolymers were synthesized for the first time using ARGET ATRP method. A specially prepared for this purpose bromourethane macroinitiator (MBP-PUR-MBP) was used as an intermediate product reacting with styrene in the presence of CuBr₂ catalyst and *N,N,N',N'',N'''*-pentamethyldiethylenetriamine (PMDETA) as a complexing agent. It was found that both the molecular weight of the resulting copolymer versus styrene conversion as well as the value of $\ln([M]_0/[M])$ as a function of polymerization time increase linearly. High values of the linear correlation coefficients for the studied relationships indicate that the formation of tri-block copolymers takes place according to ATRP mechanism.

Keywords: urethane-styrene copolymers, ARGET ATRP polymerization mechanism, GPC, NMR.

Polimeryzacja rodnikowa z przeniesieniem atomu (ATRP), w której aktywatory są regenerowane zgodnie z mechanizmem przeniesienia elektronu (ARGET) jest jedną z najszybciej rozwijających się metod kontrolowanej polimeryzacji rodnikowej (CRP), umożliwiającą otrzymywanie kopolimerów o zróżnicowanej topologii i funkcyjności oraz wąskiej i kontrolowanej dyspersyjności [1–4].

Istota metody ATRP polega na spowolnieniu wzrostu łańcucha makrorodnika i wydłużeniu czasu jego życia — z ok. 1 s do kilku godzin — dzięki zastosowaniu katalizatora, zapewniającego osiągnięcie stanu równowagi pomiędzy zdolnym do propagacji polimerem aktywnym

a jego formą nieaktywną (w stanie „uśpioną”) [5]. Odmiana klasycznej metody polimeryzacji rodnikowej z przeniesieniem atomu (ATRP), w której użyte aktywatory są regenerowane zgodnie z mechanizmem przeniesienia elektronu (ARGET) pozwala dodatkowo na kontrolę nad polimeryzacją, pomimo znacznego zmniejszenia stężenia kompleksu katalitycznego miedzi (<50 ppm). Kontrola reakcji jest możliwa dzięki ciągłej regeneracji kompleksu aktywatora Cu(I)L odpowiednim czynnikiem redukującym {np. Cu(0) [6] lub 2-etyloheksanianem cyny(II) [7]}, rekompensującym straty Cu(I) w reakcji terminacji [8]. Reakcja redoks zachodzi cyklicznie do chwili, gdy wszystkie cząsteczki tlenu obecne w mieszaninie reakcyjnej i w wolnej przestrzeni naczynia reakcyjnego zostaną „skonsumowane” — wtedy dopiero zostaje zainicjowany proces ATRP [9]. Tlen obecny w układzie reakcyjnym będzie prawdopodobnie reagował zarówno ze związkami aktywatora Cu(I) jak i z rodnikami propagu-

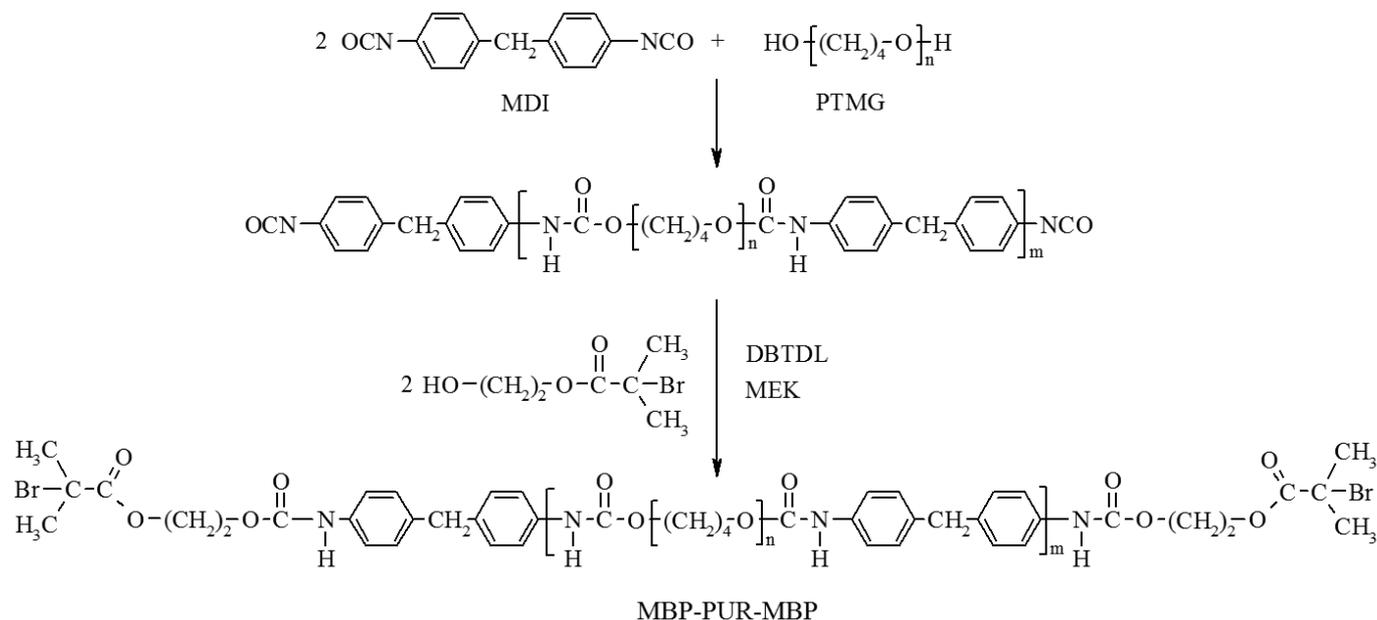
¹⁾ Politechnika Rzeszowska, Wydział Chemiczny, Al. Powstańców Warszawy 6, 35-959 Rzeszów.

* Autor do korespondencji; e-mail: p_chmiel@prz.edu.pl

go azotu w temp. 0 °C, intensywnie mieszając reagenty. Po 4 h do mieszaniny reakcyjnej dodawano zdejonizowaną wodę i dichlorometan. Warstwę organiczną przemycano 5-proc. wodnym roztworem Na₂CO₃, a następnie suszono nad bezwodnym MgSO₄(VI) [18, 21]. HMB uzyskano z wydajnością 84,4 % (schemat A).

Synteza makroinicjatora bromouretanowego (MBP-PUR-MBP)

Makroinicjator MBP-PUR-MBP wytworzono w dwuetapowym procesie poliaddycji, prowadzonym w atmosferze azotu. Do reakcji wzięto PTMG, MDI i HMB w ilościach odpowiadających stosunkowi molowemu 1:2:2 (schemat B).



gdzie: $n = 13-14$, $m = 5-6$.

Schemat B

Na pierwszym etapie syntetyzowano prepolimer uretanowo-izocyjanianowy w reakcji MDI (7,5 g, 0,03 mol) z PTMG 1000 (15 g, 0,015 mol) w roztworze MEK (40 cm³). Reakcję prowadzono w temp. 40 °C w ciągu 1 h, następnie przez 2 h w temp. 65 °C, do chwili, gdy udział nieprzereagowanych grup –NCO w mieszaninie reakcyjnej osiągnął wartość równą połowie ich stężenia początkowego. Na tym etapie nie stosowano katalizatora poliaddycji.

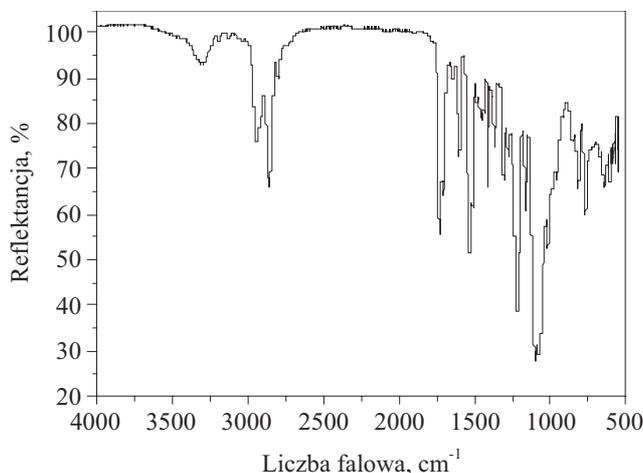
Na drugim etapie otrzymany prepolimer poddano reakcji z HMB (6,33 g, 0,03 mol) w temp. 70 °C, z zachowaniem równomolowego stosunku grup –NCO do –OH i zastosowaniem DBTDL jako katalizatora (0,03 g). Po upływie 2 h reakcji uzyskano makroinicjator MBP-PUR-MBP w roztworze MEK (20 cm³) niezawierający grup –NCO. Zakończenie reakcji pomiędzy grupami

–NCO i –OH potwierdzono metodą spektroskopii IR (rys. 1). Roztwór procesowy suszono w suszarce próżniowej w temp. 80 °C w ciągu 6 h. Uzyskany stały produkt MBP-PUR-MBP przechowywano w temp. 0–4 °C, zabezpieczony przed wilgocią i światłem słonecznym.

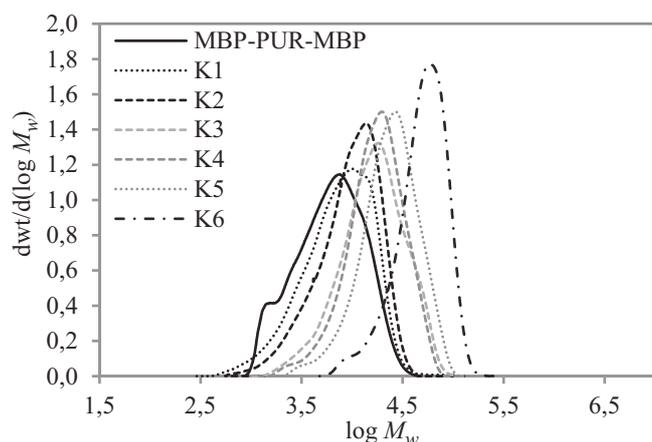
Synteza kopolimerów uretanowo-winyłowych z wykorzystaniem metody ARGET ATRP

Synteza kopolimerów uretanowo-winyłowych metodą ARGET ATRP obejmowała kontrolowaną reakcję radikalowego przyłączania segmentów styrenowych, prowadzoną przez 30 h w temp. 100 °C.

Substratami były: zsyntetyzowany uprzednio makroinicjator MBP-PUR-MBP oraz styren, a reakcję prowa-



Rys. 1. Widmo FT-IR makroinicjatora MBP-PUR-MBP
Fig. 1. FT-IR spectrum of MBP-PUR-MBP macroinitiator



Rys. 2. Krzywe rozkładu ciężarów cząsteczkowych makroinicjatora MBP-PUR-MBP i kopolimerów trójblokowych (K1, K2, K3, K4, K5 i K6)

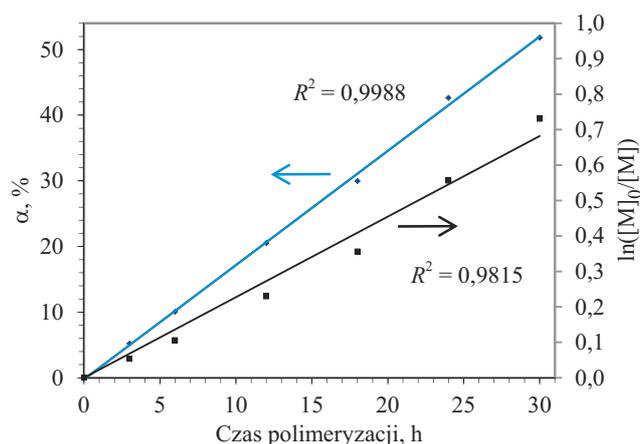
Fig. 2. Molecular weight distribution curves of MBP-PUR-MBP macroinitiator and tri-block copolymers K1, K2, K3, K4, K5 and K6

samym zapewnienia optymalnych warunków do kontrolowanej polimeryzacji ATRP. Sposób obliczania wymaganej ilości metalu redukującego szczegółowo podaliśmy w naszej wcześniejszej pracy [19].

W wyniku przeprowadzonego procesu otrzymano kopolimery trójblokowe PS-*b*-PUR-*b*-PS, charakteryzujące się względnie wąskim rozkładem ciężarów cząsteczkowych ($\mathcal{D} = 1,64 - 1,82$, rys. 2).

Zastosowana metoda kalibracji kolumn GPC, oparta na wzorcach polistyrenowych, nie jest wystarczająco wiarygodna do oceny bezwzględnych wartości ciężarów cząsteczkowych badanych kopolimerów uretanowo-styrenowych, ponieważ fragmenty ich łańcuchów, różniące się polarnością, są prawdopodobnie w różnym stopniu rozpuszczalne w średnio polarnym eluencie jakim jest THF. Z tego względu uzyskane wartości \bar{M}_n i \bar{M}_w mogą być zaniżone. Tym niemniej wyniki oznaczeń \mathcal{D} wskazują, że polidispersyjność powstających kopolimerów w analizowanym układzie reakcyjnym zmniejsza się wraz z postępem polimeryzacji (tabela 1).

W celu potwierdzenia mechanizmu ARGET ATRP prowadzonej reakcji, analizowano postęp polimeryzacji



Rys. 3. Zależność stopnia konwersji (α) i $\ln([M]_0/[M])$ od czasu polimeryzacji styrenu przy użyciu kompleksu katalitycznego $\text{CuBr}_2/\text{PMDETA}$: $[M]_0$ i $[M]$ oznaczają, kolejno, początkowe stężenie monomeru i stężenie monomeru po czasie t

Fig. 3. Degree of conversion α and $\ln([M]_0/[M])$ versus time of styrene polymerization using $\text{CuBr}_2/\text{PMDETA}$ catalytic complex: $[M]_0$ and $[M]$ represent the initial monomer concentration and the monomer concentration at time t , respectively

rodnikowej, czyli przyłączania się styrenu do makroinicjatora MBP-PUR-MBP. Oznaczono \bar{M}_n , \bar{M}_w i \mathcal{D} powstających kopolimerów oraz konwersję (α) styrenu (rys. 3) (tabela 1). W przypadku zastosowanego kompleksu katalitycznego I-rzędowość omawianej reakcji względem monomeru potwierdza zależność semilogarytmiczna krzywej kinetycznej konwersji styrenu w funkcji czasu polimeryzacji. Kontrolowanego charakteru polimeryzacji ARGET ATRP dowodzi liniowy wzrost $\bar{M}_{n,\text{th}}$ kopolimeru w funkcji czasu polimeryzacji oraz liniowy wzrost ciężarów cząsteczkowych $\bar{M}_{n,\text{th}}$ i $\bar{M}_{n,\text{GPC}}$ syntetyzowanego kopolimeru w funkcji konwersji styrenu (rys. 3).

Przedstawiona na wykresie półlogarytmicznym zależność liniowa wskazuje, że stężenie propagujących rodników serii próbek analizowanych kopolimerów jest stałe w analizowanym przedziale 30 h trwania procesu, co potwierdza wartość współczynnika korelacji liniowej $R^2 = 0,9815$.

Warto dodać, że gdy zastosowaliśmy we wcześniejszych badaniach makroinicjator tetrafenyloetanoureta-

T a b e l a 1. Wpływ czasu reakcji na postęp polimeryzacji styrenu w obecności kompleksu katalitycznego $\text{CuBr}_2/\text{PMDETA}$

T a b l e 1. Effect of reaction time on the progress of styrene polymerization in the presence of $\text{CuBr}_2/\text{PMDETA}$ catalytic complex

Symbol próbki	Czas polimeryzacji, h	Kompleks katalityczny	α , %	β_{NMR} , %	β_{GPC} , %	$\bar{M}_{n,\text{th}}$	$\bar{M}_{n,\text{GPC}}$	$\bar{M}_{w,\text{GPC}}$	\bar{M}_w/\bar{M}_n
MBP-PUR-MBP	-	-	-	-	-	7380	7380	11800	1,60
K1	3	$\text{CuBr}_2/\text{PMDETA}$	5,2	12,4	13,8	8430	8570	14520	1,69
K2	6		10,0	21,4	22,3	9390	9500	15950	1,68
K3	12		20,5	35,8	37,5	11490	11810	19820	1,68
K4	18		30,0	44,8	46,0	13380	13670	22910	1,68
K5	24		42,6	53,6	54,6	15920	16270	27150	1,67
K6	30		51,8	58,4	59,3	17760	18160	30050	1,65

nowy [19], wartości $\overline{M}_{n, \text{GPC}}$ i $\overline{M}_{n, \text{th}}$ również były zbliżone, co wskazuje, że obydwą użyte przez nas makroinicjatory generują stabilne III-rzędowe rodniki. Na podstawie uzyskanych wyników można stwierdzić, że kontrolowana polimeryzacja z udziałem systemu inicjującego MBP-PUR-MBP/CuBr₂/PMDETA w pełni zachodzi w podanych warunkach, co potwierdzają liniowe zależności $\ln([M]_0/[M])$ – czas polimeryzacji oraz \overline{M}_n – konwersja styrenu. Natomiast o powstaniu kopolimerów trójblokowych o oczekiwanej strukturze świadczą zgodność wartości $\overline{M}_{n, \text{th}}$ z $\overline{M}_{n, \text{GPC}}$ oraz wyniki wykonanych analiz spektroskopowych.

PODSUMOWANIE

Metodą ARGET ATRP z makroinicjatora MBP-PUR-MBP i styrenu syntetyzowano kopolimery trójblokowe: polistyren-*b*-poliuretan-*b*-polistyren. Polimeryzację prowadzono w obecności powietrza. Stwierdzono, że użyty nadmiar reduktora jest korzystny, ponieważ tylko w nieznacznym stopniu przyspiesza polimeryzację ATRP i nie zakłóca kontrolowanego wzrostu łańcucha polimeru. Zastosowane rozwiązanie pozwala na eliminację operacji odgazowania układu reakcyjnego, a zatem konieczności użycia złożonego próżniowego zestawu laboratoryjnego Schlenka, co upraszcza przygotowanie układu reakcyjnego.

Stwierdzony liniowy wzrost wartości \overline{M}_n kopolimeru w funkcji konwersji styrenu (α), a także wartości wyrażenia $\ln([M]_0/[M])$ w funkcji czasu polimeryzacji, potwierdza kontrolowany charakter polimeryzacji. Uzyskane liniowe zależności semilogarytmiczne krzywych kinetycznych konwersji styrenu w funkcji czasu polimeryzacji potwierdzają I-rzędowość reakcji względem monomeru. Wykorzystany makroinicjator bromouretanowy zakończony III-rzędowymi grupami pochodzącymi od HMB przyczynia się do tworzenia kopolimerów, charakteryzujących się stosunkowo wąskim rozkładem ciężarów cząsteczkowych \overline{D} . Metodami ¹H NMR i GPC potwierdzono również obustronne wbudowanie segmentów PS w łańcuch makroinicjatora poliuretanowego.

Cz. II tego artykułu dotyczy wyników badań strukturalnych oraz właściwości termicznych i powierzchniowych powłok uzyskanych z kopolimerów uretano-styrenowych, których syntezę opisano w Cz. I.

LITERATURA

- [1] Mueller L., Jakubowski W., Tang W., Matyjaszewski K.: *Macromolecules* **2007**, *40*, 6464. <http://dx.doi.org/10.1021/ma071130w>
- [2] Król P., Chmielarz P.: *Progress in Organic Coatings* **2014**, *77*, 913. <http://dx.doi.org/10.1016/j.porgcoat.2014.01.027>
- [3] Hu L., Hu Y., Chang J., Zhang C.: *Materials Letters* **2014**, *120*, 79. <http://dx.doi.org/10.1016/j.matlet.2014.01.032>
- [4] Averick S.E., Bazewicz C.G., Woodman B.F. i in.: *European Polymer Journal* **2013**, *49*, 2919. <http://dx.doi.org/10.1016/j.eurpolymj.2013.04.015>
- [5] Król P., Chmielarz P.: *Polimery* **2011**, *56*, 429.
- [6] Nicolay R., Kwak Y., Matyjaszewski K.: *Angewandte Chemie* **2010**, *122*, 551. <http://dx.doi.org/10.1002/ange.200905340>
- [7] Siegwart D.J., Leiendecker M., Langer R., Anderson D.G.: *Macromolecules* **2012**, *45*, 1254. <http://dx.doi.org/10.1021/ma3000219>
- [8] di Lena F., Matyjaszewski K.: *Progress in Polymer Science* **2010**, *35*, 959. <http://dx.doi.org/10.1016/j.progpolymsci.2010.05.001>
- [9] Okelo G.O., He L.: *Biosensors & Bioelectronics* **2007**, *23*, 588. <http://dx.doi.org/10.1016/j.bios.2007.06.011>
- [10] Matyjaszewski K., Coca S., Gaynor S.G. i in.: *Macromolecules* **1998**, *31*, 5967. <http://dx.doi.org/10.1021/ma9808528>
- [11] Dong H., Matyjaszewski K.: *Macromolecules* **2008**, *41*, 6868. <http://dx.doi.org/10.1021/ma8017553>
- [12] Verma H., Kannan T.: *Polymer Journal* **2008**, *40*, 867. <http://dx.doi.org/10.1295/polymj.PJ2007236>
- [13] Castner D.G., Ratner B.D.: *Surface Science* **2002**, *500*, 28. [http://dx.doi.org/10.1016/S0039-6028\(01\)01587-4](http://dx.doi.org/10.1016/S0039-6028(01)01587-4)
- [14] Tharanikkarasu K., Verma H., Jang W. i in.: *Journal of Applied Polymer Science* **2008**, *108*, 1538. <http://dx.doi.org/10.1002/app.27642>
- [15] Król P., Chmielarz P.: "Modern Polymeric Materials for Environmental Applications" WNT TEZA Kraków 2010, str. 169–174.
- [16] Casolari R., Felluga F., Frenna V. i in.: *Tetrahedron* **2011**, *67*, 408. <http://dx.doi.org/10.1016/j.tet.2010.11.025>
- [17] Nayak S., Verma H., Tharanikkarasu K.: *Colloid and Polymer Science* **2010**, *288*, 181. <http://dx.doi.org/10.1007/s00396-009-2149-2>
- [18] Król P., Chmielarz P.: *Express Polymer Letters* **2013**, *7*, 249. <http://dx.doi.org/10.3144/expresspolymlett.2013.23>
- [19] Król P., Chmielarz P.: *Polimery* **2014**, *59*, 279. <http://dx.doi.org/10.14314/polimery.2014.279>
- [20] Król P., Chmielarz P., Król B., Pielichowska K.: *Polish Journal of Chemical Technology* **2014**, *16*, 16. <http://dx.doi.org/10.2478/pjct-2014-0024>
- [21] Tharanikkarasu K., Radhakrishnan G.: *Journal of Macromolecular Science – Pure and Applied Chemistry* **1996**, *33*, 417. <http://dx.doi.org/10.1080/10601329608010868>
- [22] Stagg F.E.: *Analyst* **1946**, *71*, 557. <http://dx.doi.org/10.1039/an9467100557>

Otrzymano 8 IV 2014 r.