#### УДК 541.64:542.952

## Синтез полимеров в ионных жидкостях

## Я. С. Выгодский, Е. И. Лозинская, А. С. Шаплов

ЯКОВ СЕМЕНОВИЧ ВЫГОДСКИЙ— доктор химических наук, профессор, заведующий лабораторией конденсационных полимеров Института элементоорганических соединений им. А.Н. Несмеянова РАН (ИНЭОС РАН). Область научных интересов: химия полимеров, полигетероарилены, кардовые полимеры, сверхкритические среды и ионные жидкости в синтезе полимеров.

ЕЛЕНА ИОСИФОВНА ЛОЗИНСКАЯ— кандидат химических наук, старший научный сотрудник лаборатории конденсационных полимеров ИНЭОС РАН. Область научных интересов: ионные жидкости и их использование в химии полимеров.

АЛЕКСАНДР СЕРГЕЕВИЧ ШАПЛОВ— младший научный сотрудник лаборатории конденсационных полимеров ИНЭОС РАН. Область научных интересов: ионные жидкости и их использование в химии полимеров.

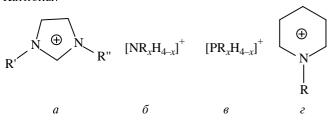
119991 Москва, ул. Вавилова, д.28, ИНЭОС РАН, тел. (095) 135-92-44, E-mail yasvyg@ineos.ac.ru

#### Введение

Замена токсичных, взрывоопасных и агрессивных реакционных сред на альтернативные, а именно, суперкритические ( $H_2O$ ,  $CO_2$ ) или ионные жидкости является одним из активно развиваемых в последние годы подходов к решению экологической проблемы, связанной с пагубным влиянием традиционных растворителей на окружающую природу.

Ионные жидкости (ИЖ) — это соли органических кислот, жидкие при комнатной или близкой к ней температуре. В состав ИЖ входит объемистый органический катион: 1,3-диалкилимидазолий (a), алкиламмоний ( $\delta$ ), алкилфосфоний ( $\theta$ ), N-алкилпиридиний ( $\epsilon$ ) и др. и неорганический или органический анион:

#### Катионы:



Анионы:

неорганические —  $NO_3^-$ ,  $NO_2^-$ ,  $BF_4^-$ ,  $PF_6^-$ ,  $Cl^-$ ,  $Br^-$ ,  $I^-$ ,  $ClO_4^-$ ,  $SbF_6^-$ ;

органические —  $CF_3COO^-$ ,  $CF_3SO_3^-$ ,  $C_3F_7COO^-$ ,  $CH_3COO^-$ ,  $(CF_3SO_2)_2N^-$ ,  $C_4F_9SO_3^-$ .

Сведения о методах синтеза, физико-химических свойствах и применении ионных растворителей обобщены в ряде монографий [1, 2] и обзоров [3—8]. Интерес к новому классу растворителей неуклонно растет. Об этом, в частности, свидетельствует увеличение числа публикаций по данной тематике: только за пер-

вую половину 2003 г. их было в 100 раз больше, чем за весь 1998 г. [8].

Повышенное внимание к ИЖ обусловлено наличием у них следующих специфических свойств:

- 1. Широкий интервал жидкого состояния (> 300 °C) и низкие температуры плавления (  $T_{\rm пл}$  < 100 °C).
  - 2. Высокая удельная электропроводность.
- 3. Хорошая растворяющая способность по отношению к разнообразным неорганическим, металлоорганическим и органическим соединениям и полимерам природного и синтетического происхождения.
- 4. Каталитическая активность, обусловливающая повышение селективности органических реакций и выхода целевого продукта [9].
- 5. Нелетучесть, возможность многократного использования.
- 6. Негорючесть, невзрывоопасность, нетоксичность [10] и обусловленное этим отсутствие вредного воздействия на окружающую среду.
- 7. Безграничные возможности в направленном синтезе ИЖ с заданными свойствами.

Качества 3 и 4 делают ионные растворители особенно привлекательными в синтезе полимеров.

До конца прошлого века применение ИЖ (в основном это были чувствительные к влаге галогеналюминатные органические соли) в химии высокомолекулярных соединений (ВМС) ограничивалось полимеризацией олефинов (этилена, пропилена, н-бутилена-1) в присутствии катализаторов Циглера—Натта и Ni-катализаторов, а также электрохимическим синтезом электропроводных полимеров (политиофен, полипиррол и др.) [1, 6, 8].

В начале 90-х годов были синтезированы атмосферо- и влагоустойчивые ИЖ на основе катионов 1-этил-3-метилимидазола (EMIm) $^+$ , 1-бутил-3-метилимидазола (BMIm) $^+$  и фторсодержащих анионов BF $_4$  $^-$ ,

РF<sub>6</sub><sup>-</sup> [11—13]. Устойчивость к гидролизу и химическая инертность этих органических солей наряду с коммерческой доступностью [14] в значительной степени способствовали резкой интенсификации исследований в области полимерного синтеза с применением ИЖ.

За последние 5 лет в альтернативных растворителях проведены различные полимеризационные и поликонденсационные процессы. С помощью ИЖ возможна направленная модификация свойств полимеони пластифицируют полиметилметакрилат DOB: (ПММА) [15, 16], влияют на порообразование и электропроводность в процессе создания функциональных полимерных материалов (мезопористых кремнийсодержащих гелей [17, 18], твердых и гелевых электролитов [19—24], электропроводящих пленок [25], координационных полимеров [26], макропористых мембран [27], светоиспускающих элементов [28]). Еще одно интересное и перспективное направление синтез полимерных «ионных жидкостей» из мономеров, содержащих фрагменты ИЖ [22, 29—32].

Использование ионных растворителей в синтезе и модификации полимеров обсуждалось на нескольких секциях последнего 227 съезда Американского Химического Общества (28 марта—1 апреля 2004 г.) [33].

Цель настоящего обзора — анализ данных, связанных с применением ионных растворителей в синтезе ВМС, оценка влияния ионной природы растворителя на процессы формирования и свойства полимеров.

#### Полимеризация в ионных средах

## Радикальная полимеризация

Свободно-радикальная полимеризация — один из основных промышленных процессов получения винильных полимеров. Закономерности этой реакции в ионных средах изучены на примере полистирола (ПС) [34, 35], ПММА [34—39] и их сополимеров [40]. Роль реакционной среды чаще всего выполняли гидрофобные ИЖ, такие как (ВМІт)Р $F_6$  [34—38], (ЕМІт)С $F_3$ (SO $_2$ ) $_2$ N и (B $_2$ Im)Sb $F_6$  [39], а в качестве инициатора использовали пероксид бензоила (ПБ) или 2,2-азо(бис-изобутиронитрил) (АИБН) .

Хонг и др. [34, 35] сопоставили результаты полимеризации стирола и метилметакрилата (ММА) в (ВМІт)РГ<sub>6</sub> с данными, полученными при изучении соответствующих реакций в бензоле. При прочих одинаковых условиях степень полимеризации полимеров, синтезированных в ИЖ, почти на порядок выше, чем в среде молекулярного органического растворителя. Кроме этого, в ионной среде скорость реакции в несколько раз превышает скорость полимеризации в бензоле.

Большие молекулярные массы и высокие скорости процесса, особенно в случае ММА, объясняют уменьшением вероятности побочных реакций в органических солях [34]. Относительно высокие вязкости ИЖ и ограниченная растворимость полимеров в такой среде приводят к диффузионно-контролируемому обрыву цепи. В ходе процесса полимерные цепи сворачиваются в клубки, содержащие молекулы мономера, в результате доступ макрорадикалов друг к другу существенно ограничен. В результате снижается вероятность обрыва цепи за счет диспропорционирования или рекомбинации.

Несмотря на то что ПС и ПММА не растворимы в реакционной среде, по полидисперсности такие полимеры не отличаются от продуктов полимеризации в растворе ( $\overline{M_w}/\overline{M_n}=2,04\div3,63$  и 1,91÷2,05 для ПС и ПММА соответственно). ПС и ПММА, синтезированные в ИЖ, имеют такую же микроструктуру, что и соответствующе полимеры, полученные в бензоле.

Бентон и Бразель [36], сопоставив результаты полимеризации ММА в ионной среде (ВМІт)РF<sub>6</sub> и метаноле, установили, что в ИЖ достигаются намного большие значения молекулярной массы, чем в метаноле, при этом полидисперсность полимера изменяется незначительно. Однако скорость реакции в метаноле выше, чем в ионной среде. Совокупность этих данных свидетельствует о том, что время жизни радикалов в ионной среде больше, чем в сильно полярных растворителях.

Исследована кинетика радикальной полимеризации в ИЖ при  $25\div60$  °C [37, 38]. Для расчета констант скоростей роста  $k_{\rm p}$  и обрыва полимерной цепи  $k_{\rm o}$  был использован метод лазерно-импульсной полимеризации. Раствор ММА в (ВМІт)Р $F_{\rm 6}$ , содержащий фотоинициатор, облучали с целью образования свободных радикалов лазером с равномерной подачей импульсов. Рост цепи происходил в «темновом» периоде. Значения  $k_{\rm p}$  и  $k_{\rm o}$  были рассчитаны по формулам (1) и (2), соответственно:

$$n = k_{p}[MMA]t \tag{1}$$

где n — степень полимеризации; t — интервал между импульсами, и

$$P_{w}v_{p} = k_{p}^{2} / k_{o}^{m}[MMA]^{2}(3 - \delta)$$
 (2)

где  $P_w$  — средневесовая степень полимеризации;  $v_p$  — скорость полимеризации;  $\delta$  — вклад диспропорционирования в суммарный процесс обрыва цепи.

При этом  $k_{\rm p}$  не зависит от типа инициатора и частоты импульсов, но очень сильно изменяется с температурой реакции и концентрацией ИЖ в смеси мономер/растворитель. При повышении температуры на  $20~^{\circ}{\rm C}~k_{\rm p}$  возрастает более чем в 1,5 раза. При увеличении содержания ИЖ от 0 до 60% (мас.) наблюдается пропорциональное увеличение  $k_{\rm p}$ . Когда доля ИЖ в смеси составляет 50%,  $k_{\rm p}$  в 2 раза выше, чем при полимеризации в массе.

Таким образом, в ионной среде наблюдается ускорение реакции роста цепи, что вызвано присутствием растворителя. Из обычных растворителей подобное влияние на процесс полимеризации наблюдали в диметилсульфоксиде (70%(мас.)) — 80%-е увеличение  $k_{\rm p}$  по сравнению с полимеризацией в массе [41]. Показано, что при увеличении концентрации ионного растворителя от 20 до 50% энергия активации процесса роста цепи уменьшается с 22,1 до 20,4 кДж/моль, а предэкспоненциальный множитель остается постоянным ( $2,4\cdot10^6$  л/(моль · c)). Эти данные согласуются с гипотезой, которая объясняет увеличение  $k_{\rm p}$  стабилизацией в сильно полярных средах промежуточных заряженных соединений, образующихся при переносе электрона от мономера к макрорадикалу и наоборот.

Однако отмечаемое выше двукратное увеличение  $k_p$  при полимеризации в (BMIm)PF<sub>6</sub> недостаточно велико для адекватного объяснения почти 10-кратного

увеличения суммарной скорости процесса [34, 35]. При этом  $k_0$  обратно пропорциональна содержанию ИЖ (0÷60% (мас.)) в смеси с ММА. Хонг и др. [34] при изучении свободно-радикальной полимеризации стирола и ММА предположили, что уменьшение  $k_0$  связано с увеличением доли ионного растворителя и, как следствие, ростом вязкости системы ИЖ/ММА. Рассчитанные значения  $k_0$  действительно строго соответствуют [38] вязкости смесей ИЖ/ММА:

$$k_0^m = 4.4 \cdot 10^7 (\eta)^{-0.9}$$
.

Таким образом, высокие молекулярные массы и рост скорости формирования ВМС, наблюдаемые при радикальной полимеризации в ИЖ, объясняются сильным влиянием ионных сред как на процессы роста (понижение энергии активации), так и обрыва полимерной цепи (увеличение вязкости среды — гельэффект).

Известно [4, 6], что физико-химические свойства жидких органических солей зависят от строения катиона (симметрии, длины алкильных заместителей, наличия гидрофобных групп) и от природы аниона (степени локализации заряда, способности к образованию координационных связей). В большинстве исследований полимерного синтеза ассортимент ИЖ был ограничен соединениями на основе 1-алкил-3-метилимидазолия и фторсодержащих анионов, таких как  $BF_4^-$ ,  $PF_6^-$ .

Нами [39] было впервые изучено влияние природы ИЖ на закономерности свободно-радикальной полимеризации ММА. Были использованы ИЖ разнообразного строения: с асимметричным катионом  $(C_nMIm)^+$ , где  $n=2\div7$ , симметричным катионом  $(B_2Im)^+$  и рядом анионов:  $(CF_3SO_2)_2N^-$ ,  $BF_4^-$ ,  $PF_6^-$ ,  $SbF_6^-$ ,  $HSiF_6^-$ ,  $CH_3COO^-$ ,  $Br^-$ ,  $HSO_4^-$ . Установлено, что ММА растворяется только в ИЖ с  $(CF_3SO_2)_2N^-$ ,  $BF_4^-$ ,  $PF_6^-$ ,  $SbF_6^-$  и  $CH_3COO^-$ . Реакционная масса по окончании процесса представляла собой как прозрачные, так и непрозрачные твердые растворы  $\Pi$ MMA в органической соли, которую удаляли осаждением полимера в метанол.

Во всех испытанных ИЖ за исключением  $(B_2 \text{Im})^+ \text{CH}_3 \text{COO}^-$ , в которой полимер выпадает из раствора в процессе синтеза, скорость полимеризации и выход (90-98%) оказались намного выше, чем при полимеризации ММА в бензоле.

Длина алкильного радикала в ИЖ с несимметричным строением катиона существенно влияет на образование полимера: с увеличением числа атомов углерода в алкиле от 3 до 7 наблюдали почти двукратное уменьшение логарифмической вязкости  $\eta_{ln}$ .

В ряду ионных растворителей, содержащих один и тот же катион  $(B_2 \text{Im})^+$ , но разные анионы  $(BF_4^-$ ,  $PF_6^-$ ,  $SbF_6^-$ ), наблюдается уменьшение молекулярной массы  $\Pi MMA$ . Полиметилметакрилат с наиболее высокой  $\overline{M_w}=5130000$  и полидисперсностью 1,79 получен в среде  $(B_2 \text{Im})BF_4^-$ .

Контролируемая радикальная полимеризация с переносом атома (ATRP) — один из эффективных способов управления ростом полимерной цепи, позволяющих получать полимеры с заданной молекулярной массой (от 200 до 20 000 000), узким молекулярномассовым распределением (ММР).

 $(1,05 < \overline{M_w} / \overline{M_n} < 1,50)$  и различной архитектурой макромолекул (блок-сополимеры, градиентные, звездообразные, сверхразветвленные и др.) [42, 43]. В методе используют каталитическую систему, содержащую комплекс переходного металла с полидентатным азотным лигандом (ароматический или алифатический амин). В установлении контроля над процессом формирования полимеров решающую роль играют количество катализатора и его растворимость в реакционной среде.

Первое сообщение об использовании ИЖ в качестве растворителя в синтезе ВМС по механизму АТRР появилось в 2000 г. [44]. Полимеризацию ММА в среде (ВМІт)РГ6 проводили в присутствии катализатора (Си¹Вг/N-пропил-2-пиридилметанимин), растворимого в ионной среде при комнатной температуре. В то же время его смесь с органическими растворителями, такими как толуол, становилась гомогенной лишь при температурах близких к температуре реакции (90 °С). В качестве инициатора использовали этил-2-бромизобутират. Растворимость мономера и образующегося полимера в ионной среде обеспечивает полимеризацию ММА в гомогенных условиях.

Установлено, что в (BMIm)PF<sub>6</sub> скорость реакции выше, а оптимальная температура реакции ниже, чем при полимеризации в органических растворителях или блоке. Образующийся ПММА экстрагируют толуолом, при этом практически весь катализатор остается в ИЖ (содержание катализатора в продукте —  $3.4 \cdot 10^{-3}$ %). Конверсия мономера в зависимости от условий полимеризации составляет  $45 \div 90$ %,  $\overline{M}_n = 6420 \div 15500$ ,  $\overline{M}_w / \overline{M}_n = 1.3 \div 1.45$ .

Изучено влияние природы аниона, входящего в состав имидазолсодержащей ИЖ, на активность каталитических систем ( $CuCl_2$ ,  $FeCl_2$ ,  $FeBr_2$ ) в ATRP MMA [45]. В комбинации с (BMIm)<sup>+</sup> катионом использовали  $Br^-$ ,  $Cl^-$ ,  $AlCl_4^-$ ,  $HCO_3^-$ , додецилсульфатный и дибутилфосфонатный анионы. Инициатором полимеризации был 2-бромизобутират. Оказалось, что  $FeBr_2$  и  $FeCl_2$  эффективно катализируют полимеризацию MMA в отсутствие какого-либо органического лиганда, тогда как с  $CuCl_2$  органический лиганд необходим, если ИЖ содержит галогенидный или карбонатный анион.

При полимеризации ММА под действием смеси АИБН, CuCl<sub>2</sub> и бипиридила во фторсодержащих ИЖ с различной длиной алкильного заместителя в катионе 1-алкил-3-метилимидазолия (массовое соотношение ММА/ИЖ = 1 : 3) в (ВМІт)РF<sub>6</sub> и (C<sub>12</sub>МІт)ВF<sub>4</sub> при 60—90 °С протекает [46, 47] хорошо контролируемая ATRP, на что указывает узкое ММР ( $\overline{M}_w/\overline{M}_n=1,08\div1,33$ ) и  $\overline{M}_n>2\cdot10^4$ .

Известно [48], что система АИБН/СuCl<sub>2</sub>/бипиридил не инициирует «живую» радикальную полимеризацию ММА в блоке. Авторы [46, 47] отмечают хорошую растворимость каталитического комплекса в ИЖ и уменьшение необходимого количества  $CuCl_2$  для протекания контролируемой полимеризации по сравнению с ATRP в обычных органических растворителях. Таким образом, наблюдается четкая зависимость между механизмом полимеризации и растворяющей способностью ионных жидкостей по отношению к катализатору.

## 1. Инициирование

#### 2. Образование радикалов

Схема 1

В то время как ПММА растворим в (BMIm)PF<sub>6</sub> и (C<sub>12</sub>MIm)BF<sub>4</sub> вплоть до 80%-й конверсии мономера, при использовании (BMIm)BF<sub>4</sub> полимер с  $\overline{M_n} = 5 \cdot 10^3$  теряет растворимость уже при конверсии 9,8%, а далее радикальная полимеризация протекает уже в неконтролируемом режиме.

Изучена полимеризация акрилатов в среде  $(BMIm)PF_6$  [49]. Растворимость акрилатов в этой ИЖ уменьшается с ростом длины спиртового остатка акрилата следующим образом: метилакрилат (MA) полностью растворим, бутилакрилат (БА) — на 40%, гексилакрилат (ГА) — на 10%, додецилакрилат (ДА) практически не растворяется. В качестве каталитической системы использовали растворимый в ИЖ комплекс  $Cu^IBr/пентаметилдиэтилентриамин$  (ПМДТА) I.

$$CH_3$$
 N—  $CH_2$  –  $CH_2$  –  $CH_2$  –  $CH_2$  –  $CH_3$  –  $CH_3$  –  $CH_3$ 

Инициатором был этил-2-бромпропионат с 40%-й растворимостью в этой ионной среде. Образующийся при комнатной температуре ПМА растворим в реакционной среде. По окончании реакции полимер выделяют экстракцией из ИЖ хлороформом.  $\overline{M_n}$  полученного в таких условиях ПМА составляет  $1010 \div 2780$ ,  $\overline{M_w}$  /  $\overline{M_n} = 1,12 \div 1,24$ .

ATRP БА проводили при комнатной температуре и энергичном перемешивании реакционной системы, состоящей из двух фаз, одна из которых представляет собой ИЖ, в которой растворено 40% мономера, 99,9% катализатора, 40% инициатора, а вторая содержит 60% мономера и 60% инициатора. Особенность полимеризации БА в гетерогенных условиях состоит в том, что рост макромолекул происходит исключительно в ИЖ, содержащей катализатор. ПБА практически не смешивается с ИЖ, но растворяется в ее смеси с мономером. В ходе реакции концентрация мономера в ИЖ уменьшается, следствием чего является ухудшение растворимости в ней образующегося полимера. При конверсиях в 60% и выше макромолекулы в основном концентрируются во второй (органической) фазе. В ИЖ снижается вероятность обрыва цепи путем диспропорционирования и уменьшается возможность дезактивации растущих макромолекул по механизму ATRP (схема 1).

ПБА, выпадающий в ходе реакции в осадок, не содержит примесей катализатора и при конверсии 92% имеет  $\overline{M_n}=5220$  и  $\overline{M_w}/\overline{M_n}=1,15$ . Экспериментальные данные, полученные при по-

Экспериментальные данные, полученные при полимеризации плохо растворимых мономеров ГА и ДА, в значительной степени отличаются от рассчитанных для ATRP, что свидетельствует о каком-то ином механизме процесса.

Таким образом, в гетерогенной ATRP происходит саморегулирование реакционной системы, следствием чего является снижение вероятности побочных реакций. При этом ограниченная растворимость мономеров в ИЖ не препятствует их полимеризации.

Радикальная полимеризация с передачей цепи по механизму присоединения—фрагментации (RAFT) относится к новым и наиболее универсальным методам «живой» полимеризации. Эффективность RAFT в ионных средах впервые была изучена в работах [50, 51]. Процесс протекает с участием дитиокарбонильного соединения 2-(2-цианопропил)дитиобензоата II.

которое обратимо реагирует с растущим радикалом  $P_1$  ( $P_m$ ) с образованием промежуточного радикального соединения 2 или (2'). Затем 2 (2') распадается на новое дитиокарбонильное соединение 3 (3') и  $R^*(P_1^T)$  (схема 2).

Если концентрация растущих цепей сохраняется низкой по отношению к концентрации дитиокарбонильных соединений с прикрепленнымии полимерными цепями 3 (3'), то число реакций, приводящих к обрыву цепи, уменьшается.

Полимеризацию МА, ММА и стирола проводили при 60 °С в инертной атмосфере в ионных растворителях с различным строением катиона 1,3-диалкилимидазолия [( $C_n$ MIm)PF<sub>6</sub>, где n=4, 6, 8] при массовом соотношении мономер/растворитель = 1 : 1.

#### 1. Инициирование

Инициатор (АИБН) 
$$\rightarrow$$
 2I   
I + Мономер  $\rightarrow$  P<sub>1</sub>

## 2. Рост цепи

а) 
$$P_m + M$$
ономер  $\rightarrow P_{m+1}$ 

$$P_{1} - S \xrightarrow{S} P_{m} + P_{m} \xrightarrow{P_{1} - S} C \xrightarrow{S} P_{m} - S \xrightarrow{C} S + P_{1} \cdot Z$$

$$\downarrow \qquad \qquad \downarrow \qquad \qquad \qquad \downarrow \qquad \qquad \qquad \downarrow \qquad \qquad \qquad \downarrow \qquad \qquad \qquad \qquad \qquad \downarrow \qquad \qquad \qquad \qquad \downarrow \qquad \qquad \qquad \downarrow \qquad \qquad \qquad \qquad \downarrow \qquad \qquad \qquad \qquad \qquad \qquad \downarrow \qquad \qquad \qquad \qquad \qquad \downarrow \qquad \qquad \qquad$$

#### 3. Рекомбинация

$$P_1 + P_m \rightarrow P_{m+1}$$

#### Схема 2

Из-за плохой растворимости в ИЖ полистирол (ПС) выпадает из реакционной массы на начальной стадии полимеризации, что препятствует росту его молекулярной массы. Напротив, поскольку ПМА и ПММА полностью растворимы в ИЖ, конверсия при полимеризации соответствующих мономеров достигает высоких значений. Скорость процесса в ИЖ выше, чем в обычном органическом растворителе (толуоле), что согласуется с данными об ускорении свободнорадикальной полимеризации [36—39] и ATRP в ионных средах [44].

Исследовано влияние природы 1-алкил-3-метилимидазолия на образование полимеров. С увеличением длины алкильного хвоста в  $(C_n \text{MIm})^+$  наблюдается рост конверсии и молекулярной массы полимера. Наилучшие результаты для ПММА и ПМА достигнуты в  $(C_8 \text{MIm}) \text{PF}_6$ :  $\overline{M_n} = 67400$ ,  $\overline{M_w} / \overline{M_n} = 1,11$  и  $\overline{M_n} = 55600$ ,  $\overline{M_w} / \overline{M_n} = 1,26$  соответственно.

Для подтверждения «живого» характера такой радикальной полимеризации выделенный полимер использовали в качестве макроRAFT-агента полимеризации его собственного мономера, приводящей к вновь образующемуся полимеру с полидисперсностью, близкой к единице.

При исследовании кинетики полимеризации ММА в  $(BMIm)PF_6$  и толуоле обнаружены линейные зависимости молекулярной массы ПММА от конверсии ММА и  $\ln([M_0]/[M])$  от времени, что также подтверждает протекание радикальной полимеризации по псевдоживому механизму.

#### Полимеризация с раскрытием цикла

Первым и пока единственным примером полимеризации с раскрытием цикла в жидких органических солях является работа [52], посвященная полимеризации циклических олефинов с раскрытием цикла. По-

лимеризацию норборнена проводили в двухфазной системе, состоящей из ИЖ (гексафторфосфат 1-бутил-2,3-диметилимидазолия) и толуола (1:4, мол.), в присутствии 0.3% (мол.) Ru-катализатора:

$$n$$
 $\underbrace{\text{ИЖ + толуол}}_{\text{кат.}}$ 

Во избежание образования комплексов катиона имидазолия с металлом была выбрана ионная жидкость, в которой подвижный атом водорода в положении 2 имидазола замещен на метильную группу. Полное растворение катализатора в ИЖ достигалось спустя несколько минут после их смешения. Полимеризацию проводили при 40 °С в течение 0,5 ч, причем по ходу реакции образующийся полимер переходил из ИЖ в толуол. Полимер образуется с выходом 96%,  $\overline{M}_n$  достигает 113800,  $\overline{M}_w$  /  $\overline{M}_n$  = 1,9.

## Сополимеризация

Блок-сополимеры БА и МА получены ATRP в среде (BMIm)PF $_6$  при 60 °C в присутствии каталитической системы CuBr/CuBr $_2$ /ПМДТА и этил-2-бромпропионата в качестве инициатора [53]. Сополимеризацию акрилатов проводили последовательно таким образом, что вначале полимеризации подвергали один из сомономеров и лишь затем, при определенной его конверсии, вводили второй. Синтез диблочного сополимера без предварительного выделения гомополимера стал возможным благодаря тому, что большинство макромолекул, образовавшихся на первой стадии, сохраняли активность и были способны

инициировать полимеризацию второго сомономера. Если первым был БА, то при высоких конверсиях (более 90%) добавляли МА. Полученный сополимер не содержал примеси ПБА,  $\overline{M_w}/\overline{M_n}=1,11\div1,16$  и  $\overline{M_n}=5500\div11100$ . При первоначальной полимеризации МА блок-сополимер типа АБ, не содержащий примеси ПМА, удалось получить только при конверсии МА  $\leq 70\%$ ; при более высокой конверсии МА число дезактивированных макромолекул увеличивается настолько, что полимеризация БА уже не протекает.

Блок- и статистические сополимеры стирола и ММА синтезированы в среде (BMIm)PF<sub>6</sub> в присутствии ПБ или АИБН в качестве инициатора свободнорадикальной полимеризации [40, 54].

Синтез блок-сополимера проводили в вакууме ( $< 10^{-6}$  мм рт. ст.) при последовательном введении сомономеров (схема 3).

Стирол 
$$\frac{\Pi \text{Б}, 70^{\circ}\text{C}, t = 4\text{ч}}{(\text{ВМІтм})\text{РF}_{6}}$$
  $\Pi \text{C} \cdot + \text{Стирол}$   $\Pi \text{C} \cdot + \text{ММА}$   $\frac{T_{\text{комн}}, 4\text{-6 дней}}{}$   $\Pi \text{C} \cdot + \text{ММА}$   $\frac{T_{\text{комн}}, 4\text{-6 дней}}{}$   $\Pi \text{C} \cdot + \text{Стирол}$ 

На первой стадии получали гомо-ПС. После удаления непрореагировавшего мономера в реакционную систему добавляли ММА и выдерживали реакционную массу 4—6 дней при комнатной температуре.

Высокая температура (70 °C) и относительно небольшое время (4 ч) полимеризации стирола были достаточными для того, чтобы практически весь инициатор ПБ принял участие в образовании радикалов. При более низких температурах и увеличении продолжительности второй стадии вероятность образования новых свободных радикалов ПБ и гомо-ПММА становится минимальной. То, что после экстракции блоксополимера стирола и ММА ацетонитрилом были обнаружены лишь следы ПММА, свидетельствует о высокой однородности получаемого продукта. Наиболее высокомолекулярный блок-сополимер ( $\overline{M_w} = 8,089 \cdot 10^6$ ) получен при эквимольном соотношении сомономеров,  $\overline{M_w} / \overline{M_n} = 2,38$ .

Попытки синтеза этого блок-сополимера введением мономеров в иной последовательности не привели к положительным результатам из-за хорошей растворимости  $\Pi MMA$  в  $(BMIm)PF_6$  [55].

Изучено [54] влияние ионной природы реакционной среды на образование статистического сополимера стирола и ММА при 60 °С (время реакции 30 мин, конверсия < 17%). С помощью  $^{1}$ Н-ЯМР линейными и нелинейными регрессионными методами рассчитаны константы сополимеризации стирола ( $r_{\rm cT}$ ) и ММА ( $r_{\rm MMA}$ ). Результаты [ $r_{\rm MMA}=0.464\pm0.02$  и  $r_{\rm cT}=0.381\pm0.02$ ], рассчитанные для сополимеризации в (ВМІт)РF<sub>6</sub>, существенно отличаются от данных для аналогичной реакции в традиционных растворителях или в массе, где  $r_{\rm MMA}$   $r_{\rm cT}$  [56]. Наблюдаемый эффект объясняется несколькими причинами, а именно, полярностью (ВМІт)РF<sub>6</sub> (по полярности она близка этанолу); ее повышенной по сравнению с традицион-

ными органическими растворителями вязкостью; хорошей совместимостью ПММА с ИЖ и нерастворимостью в ней ПС.

Сополимеры регулярного строения получены сополимеризацией стирола с N-замещенными малеинимидами, такими как N-гексилмалеинимид (ГМИ) [57], N-бутилмалеинимид (БМИ), N-фенилмалеинимид (ФМИ), N-циклогексилмалеинимид (ЦГМИ) [58], в ионной среде (BMIm)PF<sub>6</sub> и анизоле. В ATRP были использованы дендритные полиароматические эфиры 2-бромизобутирата в качестве инициаторов и СиВг/ПМДТА в качестве каталитического комплекса. В ИЖ при комнатной температуре и интенсивном перемешивании смеси мономеров (1:1, мол.) в инертной атмосфере получены сополимеры с  $\overline{M}_n$  = 8840÷10120 и 1,05  $< \overline{M}_w / \overline{M}_n <$  1,32. После удаления полимера и непрореагировавших сомономеров экстракцией хлороформом ИЖ, содержащую каталитический комплекс, можно использовать повторно при неизменной эффективности катализатора. При этом в ионной среде наблюдается более сильная тенденция к образованию сополимеров регулярного строения по сравнению с сополимеризацией в анизоле. Способность к образованию регулярных сополимеров уменьшается в ряду сомономеров ФМИ > БМИ > ЦГМИ.

Способ получения поликетонов сополимеризацией стирола и СО в ИЖ предложен в работе [59]. В реакции карбонилирования олефинов использовали стабильный и эффективный палладиевый катализатор:  $[Pd(2,2'-бипиридил)_2](PF_6)_2$ . Для установления влияния строения и состава ИЖ на выход полимера и активность катализатора были опробованы имидазолиевые, пиридиниевые, аммониевые и фосфониевые соли с разными по длине алкильными заместителями и анионами трех видов:  $(CF_3SO_2)_2N^-$ ,  $BF_4^-$ ,  $PF_6^-$ . Оптимальные условия реакции: соотношение стирол/ИЖ =  $2:1,\ T=80\ ^{\circ}\text{C},\$ продолжительность  $8\$ ч, давление СО = 40 бар. Выход полимера и активность катализатора в значительной степени зависят от природы катиона и аниона ИЖ. С уменьшением вязкости ионного растворителя эффективнее становится диффузия СО из газовой фазы в ИЖ и повышаются молекулярная масса и выход поликетона. Наилучшие результаты ( $\overline{M_w}=31050,\ \overline{M_n}=14100$ ) достигнуты при использовании в качестве растворителя (Hex Py) $^+$ (CF $_3$ SO $_2$ ) $_2$ N $^-$  (Hex - гексил).

#### Электрохимическая полимеризация

Такие электропроводящие полимеры, как полипиррол, политиофен, полианилин, привлекают повышенное внимание в связи с возможностью их использования при создании химических и биологических сенсоров, электрических батарей, суперконденсаторов, светоиспускающих диодов, разделительных мембран, (искусственные электромеханических активаторов мышцы) и т.д. [60]. Электрохимический синтез этих полимеров имеет ряд достоинств по сравнению с химическим синтезом: простота, скорость и возможность контролировать выход продукта регулированием толщины образующейся пленки. Традиционно электрохимическую полимеризацию сопряженных полимеров проводят в системе молекулярный растворитель/электролит, например, ацетонитрил/перхлорат

лития [60]. Возникающие при этом трудности обусловлены нестабильностью молекулярного растворителя, его потерями за счет испарения или разложения, плохой растворимостью мономеров в реакционной среде, а также тем, что полимер не остается в виде пленки на поверхности электрода, а переходит в раствор.

ИЖ, характеризующиеся высокой ионной проводимостью (>  $10^{-4}$  Oм<sup>-1</sup> · см<sup>-1</sup>), широким электрохимическим окном стабильности (> 4 В) и рядом других свойств (см. выше), — хорошие претенденты на роль электролитов в электрохимической полимеризации [61].

Электрохимическое окисление 3-(4-фторфенил)тиофена (ФФТ) [62] проводили в ИЖ, состоящих из замещенного имидазолиевого катиона: 1-этил-2,3-диметилимидазолия  $(Et-2,3-Me_2Im)^+$  или 1,3-диэтил-5-метилимидазолия  $(1,3-Et_2-5-MeIm)^+$ И  $(CF_3SO_2)_2N^-$ . Пленки поли-3-(4-фторфенил)тиофена были выращены на Pt-электроде из 0,17 M раствора  $\Phi\Phi$ Т в ИЖ при плотности тока 1÷12,7 мА/см<sup>2</sup>. Окисление  $\Phi\Phi T$  проходило в  $(Et-2,3-Me_2Im)(CF_3SO_2)_2N$  и  $(1,3\text{-Et}_2\text{-}5\text{-MeIm})(CF_3SO_2)_2N$  при более высоких окислительных потенциалах (1,16 и 1,22 В, соответственно), чем в среде пропиленкарбоната или ацетонитрила (0,98 и 1,1 В). Этот факт объясняется намного меньшей стабильностью положительно заряженных макрорадикалов в вязких ионных средах и свидетельствует о перспективности электрохимического синтеза полимеров в таких растворителях. Пленки, полученные в ИЖ, по электрохимическим характеристикам аналогичны пленкам, сформированным в обычных неводных электролитах.

Изучено [63] влияние природы ИЖ на электрохимическую полимеризацию пиррола и морфологию получаемых полипиррольных пленок. Синтез осуществляли в имидазолиевых и пирролидиниевых фторсодержащих ИЖ, а также в смеси пропиленкарбонат( $\Pi$ K)/гексафторфосфат тетрабутиламмония [ $\Pi$ K/( $Bu_4$ N)PF<sub>6</sub>]. Исследования пленок методом сканирующей электронной микроскопии показало, что в чистых ионных средах образуются значительно более однородные поверхности [особенно в случае N,N-дибутилметилпирролидиний бис(трифторметил)сульфонил-амида], чем в смеси  $\Pi$ K/( $Bu_4$ N)PF<sub>6</sub>, что приводит к улучшению электрических и механических свойств пленок.

Электрохимический синтез высококачественных, оптически прозрачных и электропроводящих полимерных пленок поли-3,4-этилендиокситиофена, полипиррола и полианилина в (BMIm)BF $_4$  описан Лу и др. [64]. Полимеризацию мономеров в ИЖ (концентрация мономеров — 0,1 M) проводили в ячейке с тремя электродами. Ионные электролиты оказались более стойкими к действию окружающей среды, нежели органические растворители и способствовали более длительному периоду стабильной работы электрохимических устройств.

## Поликонденсация в ионных растворителях

Анализ литературных данных свидетельствует о том, что абсолютное большинство исследований ионных растворителей для синтеза ВМС посвящено полимеризационным процессам. Цикл работ нашего коллектива [65—67] восполняет существующий в настоящее время пробел в области поликонденсационного синтеза в ионной среде.

ИЖ в органическом синтезе стабилизируют органические катионы и проявляют каталитическую активность в реакциях электрофильного замещения (алкилирование и ацилирование ароматических соединений по Фриделю-Крафтсу) [68, 69], обеспечивают высокую скорость и селективность в реакциях нуклеофильного замещения (алкилирование по гетероатому) [70, 71]. В то же время известно, что многие поликонденсационные процессы протекают по аналогичным механизмам. Совокупность этих данных в сочетании со свойством ИЖ хорошо растворять самые различные органические соединения (алифатические и ароматические альдегиды и амины, карбоновые кислоты, кетоны) послужили основой для изучения возможности синтеза поликонденсационных полимеров в ионных средах.

В качестве растворителей в поликонденсации использовали соли 1,3-диалкилзамещенного имидазолия симметричного и несимметричного строения, в состав которых входят органические и неорганические анионы.

# Влияние строения и состава ионной жидкости на основность аминов

Ионные жидкости — это низкотемпературные расплавы солей, в которых преобладают кулоновские силы взаимодействия. Очевидно, что такие растворители могут оказывать влияние на кислотно-основные характеристики мономеров. Для оценки такого влияния и установления взаимосвязи между строением ионной жидкости и реакционной способностью исходных соединений был использован метод ЯМР [68]. Значения химического сдвига сигнала протонов аминогруппы использовали в качестве показателей активности (основности) анилина и н-бутиламина в 15% растворах в ионных жидкостях разного строения. Выяснено, что на активность аминов влияет строение катиона имидазолия и природа аниона. Максимальанилин ную основность показал  $(B_2 Im)^+ (CF_3 SO_2)_2 N^-$ : р $K_a = 5,92$ , что заметно выше соответствующего параметра в молекулярном растворителе N-метилпирролидоне (р $K_a = 4,75$ ). При сопоставлении основности алифатического и ароматического аминов в ионной среде наблюдалась та же закономерность, что и в традиционных растворителях (Н2О, ДМФА): р $K_a$  бутиламина на несколько порядков выше, чем у анилина.

## Синтез полиимидов и полинафтоиленбензимидазолов

При переходе от молекулярных растворителей к альтернативным предполагалось, что ионная реакционная среда может активировать поликонденсацию. Справедливость этого предположения была подтверждена синтезом в ИЖ высокомолекулярных полиимидов с шестичленными имидными циклами [66, 67]. Интересно, что из-за низкой реакционной способнодиангидрида 1,4,5,8-нафталинтетракарбоновой кислоты в обычных органических растворителях (N-метилпирролидон (NMP), нитробензол, м-крезол) в отсутствие катализатора не удается синтезировать полиимиды такого строения с высокой молекулярной массой. Было исследовано влияние структуры ионной жидкости на молекулярную массу  $(\eta_{\text{лог}})$  такого полимера. Лучшие результаты ( $\eta_{\text{лог}} = 0,52 \div 1,15$  дл/г) были достигнуты в бромидных ионных жидкостях на основе 1,3-диалкилимидазола симметричного строения.

Схема 4

 $-(CH_2)_6$  ;  $-(CH_2)_8$  ;  $-(CH_2)_{12}$  ;  $-(CH_2)_3$   $-Si(CH_3)_2$   $-[OSi(CH_3)_2]_{99}$   $-(CH_2)_3$ 

В оптимальных условиях для синтеза указанного выше полинафтоиленимида получены полиимиды на основе ряда ароматических, алифатических диаминов и различных диангидридов тетракарбоновых кислот (схема 4).

Молекулярная масса полученных полиимидов достаточно высока ( $\eta_{\text{лог}}=0.42 \div 2.17$  дл/г).

Исследовано и влияние добавок ИЖ на поликонденсацию в *м*-крезоле, часто использующемся в одностадийном синтезе полиимидов [67].

Как видно из рисунка, добавление в реакционную среду даже небольших количеств бромида 1,3-дипропилимидазолия ( $P_2$ Im)Вг приводит к резкому повышению молекулярной массы образующегося полиимида по сравнению с полимером, полученным в чистом м-крезоле. При тестировании ряда имидазолсодержащих ионных жидкостей с анионами Br $^-$ , BF $_4^-$ , (CF $_3$ SO $_2$ ) $_2$ N $^-$  в качестве добавок в синтезе полиимидов установлено, что все исследованные ИЖ в той или иной степени активируют образование полиимидов в одностадийном процессе.

Наряду с полиимидами была изучена возможность получения в жидкой ионной среде полигетероариленов и другого строения, а именно, полинафтоилен-

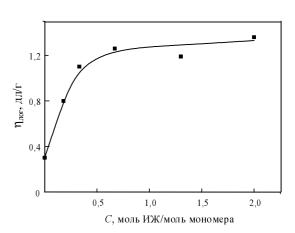


Рис. Каталитическая активность ( $P_2$ Im)Вг в синтезе полиимида на основе анилинфталеина и диангидрида 1,4,5,8нафталинтетракарбоновой кислоты (180 °C, 10 ч) в *м*-крезоле

бензимидазолов. Известно, что синтез подобных полимеров проводят в *м*-крезоле или полифосфорной кислоте, в которые добавляют бензойную кислоту или гетероциклический амин в качестве катализатора. На примере одностадийной поликонденсации 3,3′,4,4′-тетрааминодифенилоксида с диангидридом нафталин-1,4,5,8-тетракарбоновой кислоты (НТТК) (схема 5) в ионных растворителях в отсутствие каких-либо катализаторов получен полинафтоиленбензимидазол, молекулярная масса которого близка и даже превышает молекулярную массу соответствующего полимера, синтезированного традиционным способом.

Схема 5

#### Синтез полиамидов

Синтез ароматических полиамидов проводили поликонденсацией при 0-60 °C хлорангидридов тере- и изофталевой кислот (ХА ИФК) и анилинфталеина, n-фенилендиамина и 5(6)-амино-2-(4'-аминофенил)бензимидазола в  $(B_2Im)Br$ ,  $[(C_5H_{11})_2Im]Br$ ,  $[(C_6H_{13})_2Im]Br$ ,  $(B_2Im)BF_4$ ,  $(EMIm)^+(CF_3SO_2)_2N^-$  [66, 67]. Политерефталамид с наиболее высокой молекулярной массой  $(\eta_{\text{лог}}=0.66~\text{дл/r})$  получен в гомогенных условиях в  $(B_2 \text{Im}) \text{Br}$  при 40 °C с использованием 5(6)-амино-2-(4'-аминофенил)бензимидазола в качестве исходного диамина. Интересно, что при синтезе в других растворителях [тетрафторборат 1,3-дибутилимидазолия  $(B_2Im)BF_4$ ,  $(EMIm)(CF_3SO_2)_2N$ ] этот полиамид выпадает в осадок. Этот факт, с одной стороны, свидетельствует о существенном влиянии природы ионной среды на поликонденсацию, а с другой, объясняет пониженную молекулярную массу полимеров в этих случаях.

Таким образом, показана принципиальная возможность получения ряда полигетероариленов (полиимидов, полинафтоиленбензимидазолов, полиамидов) в среде ионных растворителей и определены оптимальные условия синтеза, позволившие получать указанные полимеры с количественным выходом и высокой молекулярной массой. В ряде случаев ИЖ проявляют каталитическую активность. Поликонденсацией диэтилового эфира октан-1,8-дикарбоновой кислоты с 1,4-бутандиолом в среде ИЖ в присутствии биокатализатора (липаза PS—С), при 60 °С синтезирован алифатический полиэфир с  $\overline{M_w}$  = 4300 и  $\overline{M_w}$  /  $\overline{M_n}$  = 1,26 [72] (схема 6).

Интерес к использованию ИЖ (BMIm) $PF_6$  в каталитических процессах с участием липазы обусловлен сочетанием таких ее свойств, как полярность и гидрофобность. Эти свойства придают энзиму необходимую конформационную гибкость без существенного ухудшения его каталитически активной конформации.

#### Многократное использование ионных жидкостей

Общее для всех жидких органических солей свойство — нелетучесть является одним из основных преимуществ ионных растворителей по сравнению с традиционными. Благодаря этому отличительному качеству не представляет особых проблем очистка ИЖ от легколетучих компонентов реакционной смеси. Известно много примеров регенерации ионных растворителей и их повторного применения в органическом синтезе [73, 74]. После использования ИЖ для получения полимеров ее необходимо отделить от полимера, непрореагировавших мономеров, инициатора, а в некоторых случаях и катализатора. Несмотря на эти сложности, в настоящее время в ряде процессов синтеза ВМС ионные растворители эффективно и многократно используются [46, 52, 57, 66].

Так был осуществлен 4-кратный рецикл ИЖ  $(C_{12}H_{25}MIm)BF_4^-$  в синтезе ПММА [46]. По окончании полимеризации реакционный раствор разбавляли ТГФ и медленно осаждали полимер в метаноле. Выпавший полимер отфильтровывали, а фильтрат для удаления катализатора (комплекса меди) пропускали через слой сорбента. В вакууме отгоняли ТГФ и остатки мономера. Регенерированную жидкость сушили в вакууме при 70 °С,  $\overline{M_n} = 12900$ , полидисперсность 1,14 и выход полимера 50% с ростом числа циклов оставались практически не измененными.

При полимеризации норборнена в смеси ИЖ/толуол авторам [52] удалось провести восстановление и регенерацию ионного растворителя и дорогостоящего Ru-катализатора. В процессе синтеза образующийся полимер экстрагируют из ИЖ толуолом. По окончании реакции нижний слой, представлявший собой раствор катализатора в ИЖ, отделяют от верхнего толуольного слоя, содержащего полимер. Результаты гель-проникающей хроматографии свидетельствовали о том, что в течение трех циклов активность катализатора не уменьшилась, а выход (96—98%),

$$n$$
 C<sub>2</sub>H<sub>5</sub>O С ОС<sub>2</sub>H<sub>5</sub> +  $n$  HO ОН  $\frac{60^{\circ}\text{C}, t = 1-7 \text{ дней}}{\text{Липаза PS-C, [BMIm]PF}_{6}}$  ОС Схема 6

полидисперсность (1,8) и соотношение *цис*- и *транс*продуктов (86:14, мол.) остались неизменными. Только после 6-кратного использования ИЖ и катализатора выход продукта значительно уменьшился (27%). Однако после добавления в реакционную систему свежей порции катализатора удалось не только получить высокомолекулярный полимер с количественным выходом, но и значительно (более, чем в 2 раза) увеличить  $\overline{M}_n$  по сравнению с исходной системой катализатор—растворитель.

Для предотвращения потерь дорогого палладиевого катализатора, используемого в процессе сополимеризации стирола и монооксида углерода [57], осуществлен рецикл системы катализатор—растворитель. Полученный поликетон выделяли из реакционной среды осаждением в метанол. Вакуум-перегонкой удаляли из фильтрата 1,4-бензохинон (окислитель) и метанол, а оставшийся раствор катализатора в ИЖ использовали без дополнительной очистки в течение 4-х циклов. При этом заметных изменений в выходе и качестве полимера не наблюдалось.

ИЖ (B<sub>2</sub>Im)Вг была восстановлена после синтеза политерефталамида 5(6)-амино-2-(*п*-аминофенил)-бензимидазола низкотемпературной поликонденсацией [66]. Осадок полимера, полученный в результате осаждения реакционной массы в ацетон, отфильтровывали. Из маточника удаляли ацетон. При повторном использовании ИЖ был получен полиамид по молекулярной массе аналогичный полимеру, синтезированному в «свежей» ИЖ.

### Заключение

Ускорение и активация процессов формирования полимеров в ионных средах, наряду с возможностью многократного повторного использования последних открывают широкие перспективы для применения этого нового класса растворителей в химии высокомолекулярных соединений.

Представленные литературные данные могут стимулировать дальнейшие исследования в этой области. Направленное изменение структуры катионов и анионов обеспечит получение ИЖ с определенной областью температур жидкого состояния, хорошей растворяющей способностью и каталитической активностью, т.е. отвечающих конкретным требованиям синтеза полимеров различных классов, как полимеризационных, так и поликонденсационных.

Благодаря ионной природе и высокой полярности ИЖ представляют интерес для использования в анионной полимериации. Кроме того, большую научную и практическую значимость может иметь осуществление в ИЖ таких процессов, которые в традиционных растворителях либо невозможны, либо сопряжены с большими трудностями, например, в различных реакциях полициклизации.

\* \* \*

Авторы выражают благодарность Российскому фонду фундаментальных исследований за финансовую поддержку работы (грант РФФИ № 03-03-33176).

## ЛИТЕРАТУРА

1. Wasserscheid P., Welton T. Ionic Liquids in Synthesis. Weinheim: Wiley—VCH, 2003, 364 p.

- 2. Rogers R.D., Seddon K.R. Ionic Liquids: Industrial Applications to Green Chemistry. Washington, DC: ACS Symposium ser. 818, 2002, 474 p.
- 3. Welton T. Chem. Rev., 1999, v. 99, № 8, p. 2071—2083.
- 4. Wasserscheid P., Keim W. Angew. Chem., Int. Ed., 2000, v. 39, p. 3772—3789.
- Dupont J., De Souza R.F., Suarez P.A.Z. Chem. Rev., 2002, v. 102, p. 3667-3692.
- Vygodskii Ya.S., Lozinskaya E.I., Shaplov A.S. Polym. Sci. Ser. C, 2001, v. 93, p. 236–251 (translated from Vysokomol. Soed. Ser. C, 2001, v. 43, № 12, p. 2350–2368).
- 7. Huddleston J.G., Visser A.E., Reichert W.M. e. a. Green Chem., 2001, v. 3, 4, p. 156–164.
- 8. Kubisa P. Prog. Polym. Sci., 2004, v. 29, p. 3-12.
- 9. Sheldon R. Chem. Commun., 2001, № 23, p. 2399—2407.
- 10. *Pernak J., Czepukowicz A., Pozniak R.* Ind. Eng. Chem. Res., 2001, v. 40, № 11, p. 2379—2383.
- 11. Wilkes J.S., Zaworotko M.J. Ibid., 1992, № 13, p. 965-967.
- 12. Fuller J., Carlin R.T., De Long H.C., Haworth D. Ibid., 1994, № 3, p. 299—300.
- 13. Suarez P.A.Z., Dullius J.E.L., Einloft S. e. a. Polyhedron, 1996, v. 15, № 7, p. 1217—1219.
- 14. Список коммерческих производителей ионных жидкостей: Solvent Innovation GmbH, Koln (www.solvents-innovation.com); Sachem Inc. (www.sacheminc.com); Fluka (www.fluka.com); Acros Organics (www.acros.com); Wako (www.wako.com); Merck (http://pb.merck.de/servlet/PB/menu/1014040/index.html); CYTEC (http://www.cytec.com/business/SpecialtyChemicals/phosphinechemicals.htm); C-TRI (http://www.c-tri.com/k\_default.asp?part=rd&page=/rd/template.htm).
- 15. Scott M.P., Brazel C.S., Benton M.G. e. a. Chem. Commun., 2002, № 13, p. 1370—1371.
- 16. Scott M.P., Rahman M., Brazel C.S. Eur. Polym. J., 2003, v. 39, № 10, p. 1947—1953.
- 17. Dai S., Ju Y.H., Gao H.J., Lin J.S. e. a. Chem. Commun., 2000, № 3, p. 243—244.
- 18. Yuan C.Y., Dai S., Wei Y., Chen-Yang Y.W. Polymer Preprints., 2003, v. 44, № 2, p. 772—773.
- 19. Tiyapiboonchaiya C., MacFarlane D.R., Sun J., Forsyth M. Macromol. Chem. Phys., 2002, v. 203, № 13, p. 1906—1911.
- 20. *Noda A.*, *Watanabe M.* Electrochim. Acta, 2000, v. 45, № 8—9, p. 1265—1270.
- 21. Zhou D.Z., Spinks G.M., Wallace G.G. e. a. Electrochim. Acta, 2003, v. 48, № 14–16, p. 2355–2359.
- 22. Ding J., Zhou D.Z., Spinks G. e. a. Chem. Mater., 2003, v. 15, N = 12, p. 2392—2398.
- 23. *Mazurkiewicz J.H., Innis P.C., Wallace G.G. e. a.* Synthetic Met., 2003, v. 135, № 1—3, p. 31—32.
- 24. *Nakagawa H., Izuchi S., Kuwana K. e. a.* J. Electrochem. Soc., 2003, v. 150, № 6, p. A695—A700.
- 25. Washiro S., Yoshizawa M., Nakajima H., Ohno H. Polymer, 2004, v. 45, p. 1577—1582.
- 26. Jin K., Huang X., Pang L. e. a. Chem. Commun., 2002, № 23, p. 2872—2873.
- 27. Snedden P., Cooper A.I., Scott K., Winterton N. Macromolecules, 2003, v. 36, № 12, p. 4549—4556.
- 28. Yang C.H., Sun Q.J., Qiao J., Li Y.F. J. Phys. Chem. B, 2003, v. 107, № 47, p. 12981—12988.
- 29. Ohno H. Electrochim. Acta, 2001, v. 46, № 10-11, p. 1407-1411.

- 30. *Marcilla R., Blazquez J.A., Rodriguez J. e. a.* Polym. Sci. Polym. Chem. Part A, 2004, v. 42, № 1, p. 208—212.
- 31. *Hirao M., Ito K., Ohno H.* Eletrochim. Acta, 2000, v. 45, № 8-9, p. 1291-1294.
- 32. Kijima M., Setoh K., Shirakawa H. Chem. Lett., 2000, № 8, p. 936—937.
- 33. 227<sup>th</sup> ACS Spring National Meeting. Chem. Eng. News, 2004, v. 82, № 10, p. TECH-105.
- 34. Zhang H., Hong K., Mays J.W. Polymer Preprints, 2001, v. 42, № 2, p. 583.
- 35. *Hong K., Zhang H., Mays J.W. e. a.* Chem. Commun., 2002, № 13, p. 1368—1369.
- 36. Benton M.G., Brazel C. Polymer Preprints, 2002, v. 43, № 2, p. 881.
- 37. *Harrisson S., Mackenzie S.R., Haddleton D.M.* Chem. Commun., 2002, № 23, p. 2850–2851.
- 38. Harrisson S., Mackenzie S.R., Haddleton D.M. Macromolecules, 2003, v. 36, № 14, p. 5072—5075.
- 39. Выгодский Я.С., Мельник О.А., Лозинская Е.И., Шаплов А.С. Высокомол. соед. Сер. А, 2004, т. 46, № 4, с. 598—603.
- 40. Zhang H., Hong K., Mays J.W. Macromolecules, 2002, v. 35,  $N_{2}$  6, p. 5738—5741.
- 41. Zammit M.D., Davis T.P., Willett G.D., O'Driscoll K.F. J. Polym. Sci., Polym. Chem., 1997, v. 35, № 11, p. 2311—2321
- 42. Wang. J.S., Matyjaszewski K. J. Am. Chem. Soc., 1995, v. 117, № 20, p. 5614—5615.
- 43. Matyjaszewski K. Controlled radical polymerization. Washington, DC: ACS Symposium ser. 685, 1997, 358 p.
- 44. Carmichael A.J., Haddleton D.H., Bon S.A.F., Seddon K.R. Chem. Commun., 2000, № 14, p. 1237—1238.
- 45. Sarbu T., Matyjaszewski K. Macromol. Chem. Phys., 2001, v. 202, № 17, p. 3379—3391.
- 46. Ma H.Y., Wan X.H., Chen X.F., Zhou Q.F. Polymer, 2003, v. 44, p. 5311—5316.
- 47. Ma H.Y., Wan X.H., Chen X.F., Zhou Q.F. J. Polym. Sci. Polym. Chem., 2003, v. 41, № 1, p. 143—151.
- 48. Wang J.S., Matyjaszewski K. Macromolecules, 1995, v. 28, № 22, p. 7572—7573.
- 49. *Biedron T., Kubisa P.* Macromol. Rapid. Commun., 2001, v. 22, № 15, p. 1237—1242.
- 50. Perrier S., Davis T.P., Carmichael A.J., Haddleton D.M. Chem. Commun., 2002, № 19, p. 2226—2227.
- 51. *Perrier S., Davis T.P., Carmichael A.J., Haddleton D.M.* Eur. Polym. J., 2003, v. 39, № 3, p. 417—422.

- 52. Csihony S., Fischmeister C., Bruneau C. e. a. New J. Chem., 2002, v. 26, № 11, p. 1667—1670.
- 53. *Biedron T., Kubisa P.* J. Polym. Sci.: Part A: Polym. Chem., 2002, v. 40, № 16, p. 2799—2809.
- 54. Zhang H., Hong K., Jablonsky M., Mays J.W. Chem. Commun., 2003, № 12, p. 1356—1357.
- 55. Zhang H., Bu L., Li M. e. a. ACS Symp. Proc. 2002, in press.
- 56. Polymer Handbook. New York: Wiley, 1999, p. II/234—235.
- 57. Zhao Y.-L., Zhang J.-M., Jiang J. e. a. J. Polym. Sci. A, Polym. Chem., 2002, v. 40, № 20, p. 3360—3366.
- 58. Zhao Y.-L., Chen C.-F., Xi F. Ibid., 2003, v. 41, № 14, p. 2156—2165.
- 59. *Hardacre C., Holbrey J.D, Katdare S.P., Seddon K.R.* Green Chem., 2002, v. 4, № 2, p. 143–146.
- 60. Skotheim T.A., Elsenbaumer R.L., Reynolds J.R. Handbook of Conducting Polymers, 2<sup>nd</sup> ed. New York: Marcel Dekker Inc. 1997, 1120 p.
- 61. Freemantle M. Chem. Eng. News, 2000, v. 78, № 20, p. 37.
- 62. *Naudin E., Ho H.A., Branchaud S. e. a.* J. Phys. Chem. B, 2002, v. 106, № 41, p. 10585—10593.
- Pringle J.M., Efthimiadis J., Howlett P.C. e. a. Polymer, 2004, v. 45, p. 1447–1453.
- 64. Lu W., Fadeev A.G., Qi B., Mattes B.R. Synthesis Metals, 2003, v. 135–136, № 1-3, p. 139–140.
- 65. Выгодский Я.С., Лозинская Е.И., Шаплов А.С. Докл. АН, 2001, т. 381, № 5, с. 634—636.
- 66. Vygodskii Ya.S., Lozinskaya E.I., Shaplov A.S. Macromol. Rapid. Commun., 2002, v. 23, № 12, p. 676—680.
- 67. Vygodskii Ya.S., Lozinskaya E.I., Shaplov A.S. e. a. Polymer, 2004, in press.
- 68. Adams C.J., Earle M.J., Roberts G., Seddon K.R. Chem. Commun., 1998, № 9, p. 2097—2098.
- 69. Boon J.A., Levisky J.A., Pflug J.L., Wilkes J.S. J. Org. Chem., 1986, v. 51, № 4, p. 480—483.
- 70. Earle M.J., McCormac P.B., Seddon K.R. Chem. Commun., 1998, № 20, p. 2245—2248.
- 71. *Bardi M., Brunet J.-J.* Tetrahedron Lett., 1992, v. 33, p. 4435—4438.
- 72. *Nara S.J.*, *Harjani J.R.*, *Salunkhe M.M. e. a*. Tetrahedron Lett., 2003, v. 44, № 7, p. 1371—1373.
- 73. *Gordon Ch. M., Mc. Cluskey A.* Chem. Commun., 1999, № 15, p. 1431–1432.
- 74. Chen W., Xu L., Chatterton C., Xiao J. Ibid., 1999, № 13, p. 1247—1248.