УДК 541.13:541.183.12

# ВЛИЯНИЕ НЕОДНОРОДНОСТИ ПОВЕРХНОСТИ НА ВОЛЬТАМПЕРНЫЕ ХАРАКТЕРИСТИКИ ГЕТЕРОГЕННЫХ ИОНООБМЕННЫХ МЕМБРАН

© 2014 В. И. Васильева, А. В. Жильцова, Э. М. Акберова, А. И. Фатаева

Воронежский государственный университет, Университетская пл., 1, 394006 Воронеж, Россия e-mail: viv155@mail.ru

Поступила в редакцию 07.07.2014 г.

Аннотация. Изучено влияние на электрохимические характеристики гетерогенных ионообменных мембран такого свойства поверхности мембраны, как электрическая неоднородность. Сравнение вольтамперных кривых мембран выявило уменьшение предельной диффузионной плотности тока, удлинение и рост сопротивления участка плато предельного тока ВАХ для гетерогенных мембран производства ООО «Щекиноазот» (Россия), характеризующихся меньшей долей и меньшей степенью дисперсности ионита по сравнению с мембранами Ralex (a.s. «Меga», Чехия).

Ключевые слова: ионообменные мембраны, неоднородность поверхности, вольтамперные характеристики.

## введение

Результаты математического моделирования [1-3] и экспериментальные работы [4-6] показывают, что чередование участков ионообменного материала и диэлектрика на поверхности мембран может способствовать возникновению электроконвекции, так как вызывает неоднородное распределение пространственного заряда на границе мембрана/раствор. Рубинштейн, Штауде и Кедем [4] сопоставили вольтамперные характеристики (ВАХ) гомогенных и гетерогенных мембран, когда обедненный диффузионный слой находился под мембраной (гравитационно-стабильное положение), и нашли, что предельные токи (*i*<sub>lim</sub>), определяемые по пересечению касательных к начальному участку и плато ВАХ гетерогенных мембран, характеризуются более высокими значениями, чем *i*<sub>lim</sub> гомогенных мембран. В работе [5] с использованием модели гетерогенной мембраны показано, что в электролитах различной природы истинные значения предельных токов при уменьшении доли ионита в мембранах не ниже, чем на чистом ионите, а относительные (измеряемые) значения падают в 2-5 раз, что объясняется уменьшением проводящей поверхности мембран. Показано, что область перегиба на экспериментальных и рассчитанных вольт-амперных кривых, соответствующая предельному состоянию, при уменьшении доли ионита в мембранах вырождается, что обусловлено влиянием структуры мембран на поляризацию. В работе [6] выявлено, что с уменьшением расстояния между ионообменниками длина плато ВАХ укорачивается, что авторы связывают с интенсивным электроконвективным перемешиванием в диффузионном пограничном слое.

Цель работы — изучение влияния электрической неоднородности поверхности гетерогенных ионообменных мембран на параметры их вольтамперных характеристик.

#### ЭКСПЕРИМЕНТАЛЬНАЯ ЧАСТЬ

Объектами исследования были выбраны серийно выпускаемые в промышленном масштабе гетерогенные мембраны производства ООО «Щекино-Азот», (Россия) — катионообменная мембрана МК-40, основу которой составляет сильнокислотный ионообменник КУ-2, и анионообменная мембрана МА-41, активным компонентом которой является сильноосновный ионообменник AB-17, и мембраны Ralex CMH-Pes и Ralex AMH-Pes («MEGA a.s.», Чехия), характеризующиеся аналогичными ионогенными группами, но большей степенью дисперсности ионита по сравнению с российскими мембранами.

Эксперименты были проведены в электродиализаторе, разделенном на семь секций катионообменными и анионообменными мембранами. Высота мембранного канала L составляла  $4.2 \cdot 10^{-2}$  м, ширина 2.4·10<sup>-2</sup> м, межмембранное расстояние  $h = 2.0 \cdot 10^{-3}$  м. Растворы хлорида натрия исходной концентрации 2.0·10<sup>-2</sup> М подавались в исследуемую секцию со скоростью  $1.3 \cdot 10^{-3}$  м/с, что соответствовало ламинарному режиму течения (*Re*=2). Электродиализ проводили в гальваностатическом режиме. Исследуемая центральная секция состояла из однотипных мембран. В связи с этим генерация ионов водорода и гидроксила на границах мембрана-раствор происходила с одинаковой скоростью, а также не происходило концентрационных изменений в середине мембранного канала, что позволяло пренебречь выделением джоулева тепла в середине ядра потока.

При горизонтальной ориентации электродиализатора в гравитационном поле в исследуемой центральной секции ток был направлен таким образом, что противоионы двигались вверх, и обедненный диффузионный слой находился под исследуемой мембраной, то есть гравитационные конвективные потоки не возникали при любой величине градиентов концентрации и (или) температуры (устойчивая концентрационно-температурная стратификация).

Для получения вольтамперной характеристики (ВАХ) в секциях, разделенных изучаемой мембраной, устанавливались два хлоридсеребряных зонда, расположенных на расстоянии 1 мм от поверхности мембраны. Предельная диффузионная плотность тока  $i_{\rm lim}$  определялась по первому изменению наклона вольтамперной кривой. При сравнении электрохимического поведения различных мембранных систем методом вольтамперометрии использовали величину приведенного скачка потенциала  $\Delta \phi$  [7, 8]:

$$\Delta \varphi' = \Delta \varphi - iR_{ef},\tag{1}$$

где  $\Delta \phi$  — суммарный скачок потенциала, *i* — плотность тока,  $R_{\rm ef}$  — эффективное сопротивление мембранной системы, определяемое по наклону начального участка ВАХ при *i* $\rightarrow$ 0. Сопротивления  $R_{\rm i}$  различных областей вольтамперной кривой найдены из наклона соответствующих участков.

Микроскопические исследования проводили методом растровой электронной микроскопии на микроскопе модели JSM-6380 LV (Япония) с регулируемым давлением. Съемка в низковакуумном режиме при ускоряющем напряжении 20 кВ позволила исследовать ионообменный материал в условиях реальной эксплуатации (набухшее в воде состояние) [9, 10]. Количественная оценка доли ионообменных участков и макропор поверхности проводилась с помощью авторского программного комплекса [11], в котором реализованы методы цифровой обработки электронно-микроскопических фотографий мембран, позволяющие проводить автоматизированный анализ их морфологии. Долю занятой макропорами поверхности определяли по формуле  $P = (\Sigma S_i / S) \cdot 100\%$ , где  $\Sigma S_i$  суммарная площадь поверхности пор, S — площадь сканируемого участка. Под радиусом поры r понимали эффективный радиус моделируемого программой участка круглой формы по площади эквивалентного реальной площади поры произвольной формы. При вычислении среднего радиуса использовали средневзвешенное значение, учитывающее различную долю пор с отличающимися размерами. Долю *S* и средневзвешенное значение радиуса *R* участков ионообменника на поверхности мембран рассчитывали аналогичным образом.

### РЕЗУЛЬТАТЫ И ИХ ОБСУЖДЕНИЕ

На рис. 1 представлен характерный вид ВАХ в растворе на границе с ионообменными мембранами. ВАХ имеет характерную форму с тремя участками, имеющими различный наклон к оси потенциалов: линейный участок омического из-



**Рис. 1.** ВАХ в растворе на границе с анионообменной мембраной MA-41 при устойчивой стратификации системы в гравитационном поле;  $C_0(\text{NaCl}) = 2.0 \cdot 10^{-2} \text{ M}, V=1.34 \cdot 10^{-3} \text{ м/с}, h=2 \cdot 10^{-3} \text{ м}$ 

менения тока (I), переходящий в наклонный участок — плато предельного тока (II). Специфическую особенность ВАХ электромембранных систем — наличие области вторичного подъема тока (III) связывают с появлением в растворе дополнительных переносчиков тока — ионов H<sup>+</sup> и OH<sup>-</sup> вследствие гетеролитической реакции диссоциации молекул воды и с появлением на межфазной границе нестабильного электроконвективного перемешивания, возникающего в результате воздействия электрического поля на пространственный электрический заряд в приповерхностном обедненном слое раствора. Согласно представлениям, описанным в работах Rubinstein I. [12, 13], Wessling M. [14], Moon S. H. [15], Письменской Н. Д. и Никоненко В. В. [16], Васильевой В. И. [17—19], длина плато  $\Delta \varphi_{\text{plat}}$  характеризует способность электромембранной системы к развитию электроконвекции и интерпретируется как область перехода от диффузионного механизма транспорта ионов к электроконвективному. Сокращение длины плато свидетельствует о том, что нестабильный режим электроконвекции (режим Рубинштейна-Зальцмана), сопровождаемый появлением нестационарных вихрей, начинается при меньшем значении скачка потенциала. Возрастание наклона плато по отношению к оси потенциалов отвечает более интенсивному протеканию электроконвекции в стабильном режиме, аналогичному режиму Духина-Мищук [20].

Характеристики морфологии поверхности, полученные на основе анализа микрофотографий поверхности мембран, представлены в табл. 1. Установлено, что доля активной поверхности (занятой гранулами ионита) гетерогенных мембран Ralex (Чехия), полученных методом горячего вальцевания, составляет 25—30%, что в 2 раза выше, чем у гетерогенных мембран МК-40 и MA-41 (Россия), полученных методом горячего прессования.

Мембрана	Доля ионообменника S, %	Эффективный радиус ионообменных участков, мкм	Доля макропор <i>Р</i> , %	Эффективный радиус макропор и дефектов структуры, мкм
МК-40	16.6	3.93	3.6	2.14
СМН	27.3	1.88	1.0	0.89
MA-41	19.8	4.54	6.0	3.14
AMH	28.9	2.25	1.9	1.13

Таблица 1. Характеристики морфологии поверхности гетерогенных ионообменных мембран

Радиус участков выхода ионообменных зёрен на поверхность имеет значительный размах варьирования: для катионообменных мембран он составляет 0.5—7.0 мкм (Ralex CMH-Pes) и 1—12 мкм (МК-40). На поверхности мембраны Ralex СМН-Pes 80% от общего количества ионообменника приходится на радиус 1-2 мкм, а у мембраны МК-40 — 98% приходится на долю ионообменника с радиусом более 2 мкм. Протяженность непроводящих участков мембран российского производства в 2 раза больше, чем для чешских аналогов. Рассчитанная доля макропор и дефектов структуры в мембранах Ralex в 3—3.5 раза меньше чем в мембранах российского производства. Эффективные размеры микрофаз различаются в 2-2.5 раза. Полученные данные хорошо согласуются с оценкой для гетерогенной анионообменной мембраны МА-41 (доля проводящей поверхности мембраны 0.15), проведенной в [21] Доля активной поверхности по результатам обработки изображений мембран в сухом виде методом РЭМ, полученная в работе [22] для мембран Ralex AMH составляет 46—52%, для мембраны МА-41—22—28%.

Влияние морфологии поверхности на вид вольтамперной зависимости для ионообменных мембран с разной степенью зернения ионита представлено на рис. 2. Соответствующие характеристики ВАХ для исследуемых мембран представлены в табл. 2.

Для катионообменной мембраны Ralex CMH выявлено уменьшение длины плато BAX, а также увеличение величин предельных диффузионных токов по сравнению с мембраной МК-40. Вероятно, сближение зон неоднородностей на поверхности



**Рис. 2.** Влияние морфологии поверхности катионообменных (*a*) и анионообменных (*б*) мембран на BAX:  $C_0(\text{NaCl}) = 2.0 \cdot 10^{-2} \text{ M}, V = 1.34 \cdot 10^{-3} \text{ м/c}, h = 2 \cdot 10^{-3} \text{ м}, y = 2.7 \cdot 10^{-2} \text{ м}.$  Величина приведенного скачка потенциала  $\Delta \phi'$  рассчитана по (*1*)

Таблица 2. Характеристики ВАХ гетерогенных ионообменных мембран

Мембрана	$i_{lim}$ , мА/см <sup>2</sup>	$\Delta \varphi'_{\text{plat}},  \mathrm{B}$	$R_2$ , OM·CM <sup>2</sup>	$R_3$ , OM·CM <sup>2</sup>
МК-40	1.50	2.15	1740	93
Ralex CMH	1.65	1.67	740	33
MA-41	1.71	2.63	570	118
Ralex AMH	1.73	1.88	340	39

(частое чередование зёрен ионообменника и полиэтилена) облегчает слияние соседних вихрей и усиливает электроконвективное перемешивание, которое растет с увеличением скачка потенциала на мембране.

Эффект влияния электрической неоднородности поверхности на величину предельного диффузионного тока и длину плато ВАХ установлен и для анионообменных мембран МА-41 и Ralex AMH-Pes. Несмотря на известный факт негативного влияния гетеролитической реакции диссоциации воды на развитие электроконвекции [23], более интенсивно протекающей на границе с мембраной AMH-Pes вследствие большей доли активной поверхности по сравнению с мембраной МА-41, для мембраны AMH подтвержден факт уменьшения соответствующих длины плато и сопротивления участков ВАХ.

#### ЗАКЛЮЧЕНИЕ

Показано, что электрохимическая неоднородность поверхности является значимым фактором, влияющим на параметры вольтамперных характеристик гетерогенных ионообменных мембран. Уменьшение размеров проводящих участков ионообменника и расстояния между ними на поверхности гетерогенных ионообменных мембран приводит к увеличению предельной диффузионной плотности тока, уменьшению длины плато предельного тока и значительному падению сопротивления мембранной системы в области плато и участка вторичного подъема тока ВАХ. Микрофотографии поверхности мембран получены в ЦКПНО ВГУ.

#### СПИСОК ЛИТЕРАТУРЫ

1. Заболоцкий В. И., Никоненко В. В., Уртенов М. Х. и др. // Электрохимия. 2012. Т. 48. № 7. С. 766. [Zabolotskii V.I., Nikonenko V. V., Urtenov M. Kh., et al. // Russ. J. Electrochem. 2012. V. 48. Р. 692.]

2. Kovalenko A. V., Urtenov M. H., Shaposhnikova T. L. // Energy saving and water treatment. 2012. V. 75.  $\mathbb{N}$  1. P. 15.

3. Urtenov M. K., Uzdenova A. M., Kovalenko A. V., et al. // J. Membr. Sci. 2013. V. 447. P. 190.

4. *Rubinstein I., Staude R., Kedem O. //* Desalination. 1988. V. 69. P. 101.

5. Пивоваров Н. Я., Гребень В. П., Кустов В. Н. и др. // Электрохимия. 2001. Т. 37. № 8. С. 941.

6. *Choi Y. H., Moon S. H. //* Journal Colloid and Interface Science. 2003. V. 265. P. 93.

7. *Maletzki F, Rosler H. — W., Staude E. J.//* J. Membr. Sci. 1992. V. 71. P. 105.

8. Письменская Н. Д., Никоненко В. В., Белова Е. И. и др. // Электрохимия. 2007. Т 43. № 3. С. 325. [Pismenskaya N.D., Nikonenko V. V., Belova E. I., et al. // Russ. J. Electrochem. 2007. V. 43. Р. 307.].

9. Васильева В. И., Заболоцкий В. И., Зайченко Н. А. и др. // Вестник ВГУ: Серия химия, биология. 2007. № 2. С. 7.

10. Васильева В. И., Акберова Э. М., Жильцова А. В. и др. // Поверхность. Рентгеновские, синхротронные и нейтронные исследования. 2013. № 9. С. 27. [Vasil'eva V.I., Akberova E. M., Zhiltsova A. V., et al. // J. Surf. Invest.: X-Ray, Synchrotron Neutron Tech. 2013. V. 7. № 5. P. 833.]

11. *Сирота Е. А., Кранина Н. А., Васильева В. И. и др.* // Вестник ВГУ, Серия: Химия. Биология. Фармация. 2011. № 2. С. 53. 12. Рубинштейн И., Зальцман Б., Прец И. и др. // Электрохимия. 2002. Т. 38. № 8. С. 956. [Rubinshtein I., Zaltzman B., Pretz J., et al. // Russ. J. Electrochem. 2002. V. 38. Iss. 8. P. 853.]

13. *Rubinstein I., Zaltzman B.* // Phys. Rev. E. 2000. V. 62. P. 2238.

14. *Ibanes R., Stamatialis D. F., Wessling M.* // J. Membr. Sci. 2004. V. 239. P. 119.

15. Choi Y. H., Lee H. Y., Moon S. H. // J. Colloid and Interface Science. 2001. V. 238. P. 188.

16. Письменская Н. Д., Никоненко В. В., Мельник Н. А. и др. // Электрохимия. 2012. Т. 48. № 6. С. 677. [Pis'menskaya N.D., Nikonenko V. V., Mel'nik N.A., et al. // Russ. J. Electrochem. 2012. V. 48. Iss. 6. Р. 610.]

17. Шапошник В. А., Васильева В. И., Решетникова Е. В. // Электрохимия. 2000. Т. 36. № 7. С. 872. [Shaposhnik V. A., Vasil'eva V. I., Reshetnikova E. V. // Russ. J. Electrochem. 2000. V. 36. Р. 773.]

18. Васильева В. И., Шапошник В. А., Заболоцкий В. И. и др. // Сорбционные и хроматографические процессы. 2005. Т. 5. № 4. С. 545.

19. Vasil'eva V.I., Shaposhnik V. A., Grigorchuk O. V., et al. // Desalination. 2006. V. 192. № 1—3. P. 408.

20. *Мищук Н. А., Духин С. С. //* Химия и технология воды. 1991. Т. 13. № 11. С. 963.

21. Бугаков В. В., Заболоцкий В. И., Шарафан М. В. // Сорбционные и хроматографические процессы. 2010. Т. 10. С. 870.

22. Мельников С. С., Заболоцкий В. И., Ачох А. Р. // Сорбционные и хроматографические процессы. 2014. Т. 14. Вып. 2. С. 312.

23. Васильева В. И., Жильцова А. В., Малыхин М. Д. и др. // Электрохимия. 2014. Т. 50. № 2. С. 134. [Vasil'eva V.I., Zhiltsova A. V., Malykhin M. D., et al. // Russ. J. Electrochem. 2014. V. 50. Iss. 2. Р. 120.]

Васильева Вера Ивановна — д. х. н., профессор кафедры аналитической химии Воронежского государственного университета; тел.: (473) 2208828, e-mail: viv155@mail.ru

*Жильцова Анна Владимировна* — к. х. н., старший преподаватель Института международного образования Воронежского государственного университета

Акберова Эльмара Маликовна — ведущий инженер кафедры аналитической химии Воронежского государственного университета; тел.: (473) 2208828, e-mail: elmara 09@inbox.ru

Фатаева Анастасия Игоревна — студентка химического факультета, Воронежский государственный университет *Vasil'eva Vera I.* — Dr. Sci. (Chem.), Professor of the Department of Analytical Chemistry, Voronezh State University; tel.: (473) 2208828, e-mail: viv155@mail.ru

Zhiltsova Anna V. — Cand. Sci. (Chem.), Senior Lecturer of the Institute of International Education, Voronezh State University

Akberova Elmara M. — Leading Engineer of the Department of Analytical Chemistry, Voronezh State University; tel.: (473) 2208828, e-mail: elmara\_09@inbox.ru

*Fataeva Anastasiya I.* — student of Chemical Faculty, Voronezh State University