[Article]

www.whxb.pku.edu.cn

CoPc(COOH)8-SA/mCS 双极膜的制备及表征

陈日耀¹ 陈 震^{1,2,*} 郑 曦¹ 陈 晓¹ 黄彩霞¹ ('福建师范大学化学与材料学院, 福州 350007;²宁德师范高等专科学校化学系, 福建 宁德 352100)

摘要: 分别用 Fe³⁺离子和戊二醛作为交联剂对海藻酸钠(SA)阳膜层和壳聚糖(CS)阴膜层进行改性,制备了八羧 基钴酞菁-海藻酸钠/改性壳聚糖(CoPc(COOH)₈-SA/mCS)双极膜 (BPM). 在海藻酸钠阳膜层中添加八羧基钴酞菁 以提高阳膜的离子交换容量,促进中间层水的解离.用傅立叶红外(FT-IR)光谱、扫描电镜(SEM)等方法对制备的 双极膜进行了表征.实验结果表明,经八羧基钴酞菁改性后,阳离子交换膜层的离子交换容量、H*离子透过率均 获得提高.与 Fe³⁺离子改性或二茂铁离子改性的 mSA/mCS 双极膜相比,CoPc(COOH)₈-SA/mCS 双极膜的交流阻 抗、电阻压降(*IR* 降)和溶胀度降低.当电流密度高达 105 mA·cm⁻²时,CoPc(COOH)₈-SA/mCS 双极膜的 *IR* 降仅 为 0.7 V.

关键词: 双极膜; 八羧基钴酞菁; 海藻酸钠; 壳聚糖; 中间界面层; 水解离 中图分类号: O646; O614.12

Preparation and Characterization of CoPc(COOH)₈-SA/mCS Bipolar Membranes

CHEN Ri-Yao¹ CHEN Zhen^{1,2,*} ZHENG Xi¹ CHEN Xiao¹ HUANG Cai-Xia¹ (¹College of Chemistry and Materials Science, Fujian Normal University, Fuzhou 350007, P. R. China; ²Chemistry Department, Fujian Ningde Teachers College, Ningde 352100, Fujian Province, P. R. China)

Abstract: A sodium alginate (SA) cation layer was modified by cobalt octocarboxyphthalocyanine (CoPc(COOH)₈) to improve its ion exchange capacity and to promote water splitting at the interlayer. The CoPc(COOH)₈-SA and chitosan (CS) were then modified using Fe³⁺ and glutaraldehyde as linking reagents to prepare CoPc(COOH)₈-SA/mCS bipolar membranes (BPMs). FT-IR spectra and SEM were used to characterize CoPc(COOH)₈-SA/mCS BPMs. Experimental results showed that the ion exchange capacity and hydrogen ion transmigration rate of the CoPc(COOH)₈-SA cation exchange membrane had increased. By comparison to the mSA/mCS BPM that was modified by Fe³⁺ or ferrocene, the AC impedance, *IR* drop and the swelling degree of the CoPc(COOH)₈-SA/mCS BPMs all decreased. The *IR* drop of the CoPc(COOH)₈-SA/mCS BPM was only 0.7 V at a higher current density of 105 mA · cm⁻².

Key Words: Bipolar membrane; Cobalt octocarboxyphthalocyanine; Sodium alginate; Chitosan; Interlayer; Water splitting

双极膜(BPM)是一种新型的离子交换复合膜, 它通常是由阳离子交换膜层(CM, N 型膜)和阴离子 交换膜层(AM, P 型膜)复合而成¹¹.在直流电场的作 用下,双极膜中间界面层中的水发生解离,在膜两侧 分别得到氢离子和氢氧根离子.双极膜水解离反应 的理论电位为 0.828 V^[2].

如何减小双极膜的膜阻抗,提高水解离效率和 离子渗透性能,降低水解离时的过电位已成为双极 膜研究的热点^[3].为了获得性能优异的双极膜,可以 对双极膜的两膜层进行改性或者在两膜层间添加能

C Editorial office of Acta Physico-Chimica Sinica

Received: June 9, 2009; Revised: July 17, 2009; Published on Web: September 16, 2009.

^{*}Corresponding author. Email: zc1224@pub1.fz.fj.cn; Tel: +86-591-83445289.

The project was supported by the Natural Science Foundation of Fujian Province, China (D0710009). 福建省自然科学基金(D0710009)资助项目

促进水解离的纳米尺寸的介质层^[4],如叔胺胺化阴 膜层以提高其交换容量,减小膜阻抗. Chlanda 等^[5] 采用的胺化剂同时含有叔胺基团和伯胺、仲胺基团. 莫剑雄^[6]研究认为,在阳膜层和阴膜层间添加一层 能促进水解离的物质,在低电场强度下,就能产生足 够的水解离速率. 两性金属氧化物、弱有机酸、弱有 机碱是水解离的理想催化剂. Hanada 等^[7]发现,阳膜 层用 Fe²⁺、Fe³⁺、Ti⁴⁺、Sn²⁺、Sn⁴⁺、Zr⁴⁺、Pd²⁺、Ru³⁺等重金 属离子交换后制得的双极膜,重金属离子以适当的 形式和结构留在中间界面层中,改变了两膜层和中 间界面层的属性,使得水的键合力减弱,界面层更 加亲水,从而促进了水的解离,降低了工作电压. Xu 等^[8-11]分别采用聚乙烯醇(PVA),牛血清蛋白(BSA), 树枝形大分子聚酰胺(PAMAM)修饰中间界面层,催 化双极膜中间界面层中水的解离.

本课题组分别以 Fe³⁺离子和戊二醛对海藻酸钠 (SA)阳膜层和壳聚糖(CS)阴膜层进行改性, 制备了 mSA/mCS、PVA-mSA/mCS 双极膜. Fe³⁺离子与海藻 酸钠阳膜层中—COO⁻基团发生螯合交联, 降低了膜 的电阻压降(*IR*降), 促进了双极膜中间层中水的解 离. 将制备的双极膜应用于羟基新戊酸^[12]、3-甲基-2-吡啶甲酰胺^[13]、巯基乙酸^[14]等的电合成, 均取得了 很好的效果.

壳聚糖和海藻酸钠作为天然高分子化合物,具 有来源丰富、价格低廉、可生物降解、且成膜性能好 等优点,近年来已被广泛应用于众多领域.但 SA 和 CS 作为膜材料还存在溶胀性和膜阻抗较大,H*离子 和 OH 离子的选择渗透性不够理想等缺点,故须对 其进行改性.

自Braun等^[15]于1907年发现酞菁(Pc)以来, 酞菁及 其衍生物以其独特的结构和优异的性能日益得到普 遍的重视和广泛的应用^[16,17].本实验用八羧基钴酞菁 (CoPc(COOH)₈)对海藻酸钠阳膜层进行改性, 制备 了CoPc(COOH)₈-SA/mCS双极膜.CoPc(COOH)₈与海 藻酸钠中的羧酸基团通过 Fe³⁺离子发生螯合反应, 形成网状结构, 从而提高了膜尺寸和界面层结构的 稳定性, 增大阳膜层的 H⁺离子选择渗透性.同时, 八 羧基钴酞菁在中间界面层形成高荷电区, 成为双极 膜中间层中水解离的催化中心, 提高水解离性能, 降 低双极膜的膜阻抗和 *IR* 降.

1 实验部分

1.1 药品和仪器

海藻酸钠(化学纯)、壳聚糖(化学纯,脱乙酰度≥ 90%)、25%(体积分数)戊二醛(生化试剂)、二茂铁(Fc, 分析纯)、均苯四甲酸二酐(PMDA,化学纯)均由上海 国药集团化学试剂有限公司提供.无水氯化钴、尿 素、四氢呋喃(THF)、无水硫酸钠均为分析纯试剂, 天津福晨化学试剂厂提供.氯化铁、钼酸铵均为分析 纯试剂,天津标准科技有限公司提供.甲基橙、硫酸、 盐酸、氢氧化钠均为分析纯试剂,泉州东海试剂有限 公司提供.实验用水为二次蒸馏水.

DF1720SB5A 型直流稳压电源(宁波中策电子 有限公司); AVATAR360 型傅立叶红外光谱仪(美 国 Nicolet 公司); CHI660C 电化学工作站(上海辰华 仪器公司); XL30ESEM/TMP 环境扫描电子显微镜 (日本 PHILIPS 公司); DF101S/101T 集热式恒温加 热磁力搅拌器(上海华岩仪器设备有限公司); B-260 恒温水浴锅(上海亚荣生化仪器厂); 圆筒型两室电 解槽(自制).

1.2 双极膜的制备

1.2.1 八羧基钴酞菁的制备

八羧基钴酞菁的制备参见文献[18]. 八羧基钴 酞菁分子中含有 8 个—COO-基团,离子电荷密度与 离子交换容量大,海藻酸钠膜经 CoPc(COOH)。修饰 后,在膜中间界面层形成高荷电区,成为双极膜中间 界面层中水解离的催化中心,促进中间层水的解离, 从而达到降低双极膜的膜阻抗和 *IR* 降的目的.

海藻酸钠中的一COO⁻基团经 Fe³⁺离子和八羧 基钴酞菁的一COO⁻基团交联后,形成了具有网状结 构的以铁离子为中心的金属螯合物^{10]}.海藻酸钠分子 链上的一OH 还能与 CoPc(COOH)₈ 的一COO⁻基团 以氢键相连,提高了双极膜的尺寸和中间界面层结 构的稳定性,如图 1 所示.

1.2.2 CoPc(COOH)₈-SA/mCS 双极膜的制备

准确称取4 g海藻酸钠, 配制成200 mL海藻酸钠 水溶液, 另外称取一定量的八羧基钴酞菁, 用3 mL THF溶解, 缓慢加入到海藻酸钠水溶液中, 搅拌均 匀, 减压脱泡, 得到浅绿色粘稠膜液, 流延于平整的 培养皿中, 在室温下风干成膜, 用9%(w, 下同)的氯 化铁溶液浸泡30 min后, 用蒸馏水冲洗, 自然风干, 即得到浅绿色的CoPc(COOH)₈-SA阳离子交换膜.

准确称取3g壳聚糖,用2.0%的乙酸水溶液溶 解,配制成3.0%壳聚糖乙酸水溶液,缓慢滴加3mL 0.25%(体积分数)戊二醛,搅拌均匀,减压脱泡,得到 淡黄色粘稠膜液,流延于上述制得的CoPc(COOH)8-



图 1 八羧基钴酞菁交联改性海藻酸钠 Fig.1 Sodium alginate modified by CoPc(COOH)₈

SA 阳离子交换薄膜上, 在室温下风干, 即可得到 CoPc(COOH)₈-SA/mCS 双极膜.

1.2.3 Fe3+ 离子改性的 Fe-SA/mCS 双极膜的制备

作为对比,制备了 Fe³⁺离子改性的 Fe-SA/mCS 双极膜.制备方法与 CoPc(COOH)₈-SA/mCS 双极膜 的制备方法相同,只是在制备海藻酸钠阳离子交换 膜时不加入八羧基钴酞菁.

1.2.4 二茂铁离子改性的 Fc-SA/mCS 双极膜的制备

作为对比,制备了二茂铁离子改性的 Fc-SA/ mCS 双极膜.制备方法与 Fe³⁺离子改性的 Fe-SA/ mCS 双极膜的制备方法相同,只是在制备海藻酸钠 阳离子交换膜时,用二茂铁溶液代替 FeCl₃ 溶液浸 泡交联 SA 阳离子交换膜 30 min.

实验中所使用的各种膜的面积均为 50 cm².

1.3 CoPc(COOH)₈-SA/mCS 双极膜的表征

1.3.1 CoPc(COOH)₈-SA 阳离子交换膜的红外光谱分析和 双极膜的界面层形貌观察

用傅立叶红外光谱仪测定 CoPc(COOH)₈-SA 阳 离子交换膜的红外光谱; 以 XL30ESEM/TMP 环境 扫描电子显微镜对 CoPc(COOH)₈-SA/mCS 双极膜 的界面层形貌进行观察.

1.3.2 CoPc(COOH)₈-SA/mCS 双极膜的溶胀度测定

以干湿膜称重法^[2021]测定在不同浓度的酸溶液 中 CoPc(COOH)₈-SA/mCS 双极膜的溶胀度,具体操 作是,准确称取双极膜样品的干重(m₀),将膜分别浸 于 H⁺离子浓度为 2、4、6、8、10 mol·L⁻¹ 的酸溶液中, 静置过夜,使其充分溶胀,达到溶胀平衡,取出,用滤 纸迅速吸去膜表面附着的水分,称量双极膜的湿重 (m),则双极膜在酸中的溶胀度(D₈)可按式(1)计算:

 Ds=[(m-m_0)/m_0]×100%
 (1)

 1.3.3 CoPc(COOH)s-SA 阳离子交换膜的含水率及离子交

1.3.3 COPC(COON)8-SA 阳离于父狭族的各小平众离于父 换容量测定

CoPc(COOH)₈-SA 阳离子交换膜的含水率及离 子交换容量测定方法参见文献[20,21].将转换为氢 型的 CoPc(COOH)₈-SA 阳膜样品,用滤纸吸去膜表 面附着的水分,准确称重(*m*),置于 250 mL 干燥的带 磨口塞的锥形瓶中,用 100 mL 0.1 mol·L⁻¹ NaOH 标 准溶液浸泡过夜,取 10 mL 浸渍液,用 0.1 mol·L⁻¹ 的 HC1 标准溶液滴定(以酚酞为指示剂),则阳膜的 总离子交换容量 C_E(meq·g⁻¹)可按(2)式计算:

$$C_{\rm IE} = \frac{c_{\rm NaOH} \times 10 - c_{\rm HCI} \times V_{\rm HCI}}{m(1 - \eta)} \times 10 \tag{2}$$

式中, η 为膜的含水率(%); c_{NaOH}、c_{HCI}分别为 NaOH、 HCl标准溶液的浓度(mol·L⁻¹); V_{HCI}为HCl标准溶液 (3)

的滴定体积(mL).

其中,η可用下式计算:

 $\eta = [(m - m_0)/m] \times 100\%$

 1.3.4 CoPc(COOH)₈-SA 阳离子交换膜的 H⁺ 离子渗透性能 测定

以 CoPc(COOH)₈-SA 阳离子交换膜作为阳极室 与阴极室之间的隔膜, 以铅电极作为电槽的阴极和 阳极, 阳极液用 1 mol·L⁻¹ 的 H₂SO₄ 溶液, 阴极液用 1 mol·L⁻¹ 的 Na₂SO₄ 溶液, 体积均为 200 mL, 用恒电 流仪作为电源, 电流密度为 10 mA·cm⁻², 通电进行 H*离子的渗透性能测定实验, 每隔 10 min 测定一次 阴极室中 H*离子的浓度.

1.3.5 双极膜的交流阻抗测定[22]

以石墨电极为工作电极, 铂丝为辅助电极, Ag/ AgCl电极为参比电极, 0.5 mol·L⁻¹的KCl溶液作为电 解液, 使用电化学工作站测定双极膜的交流阻抗谱. 1.3.6 双极膜的 *J*-V 曲线测定

将待测的双极膜夹紧在电槽中作为阴、阳两极 室的隔膜,在阴、阳两极室中分别注入 250 mL 的 1 mol·L⁻¹ Na₂SO₄ 溶液,阴极和阳极均为铅电极,测定 阴、阳两极间的电压随电流密度的变化,即得 *J*-V曲 线.在相同条件下,测定阴、阳两极室间无隔膜状态 下的 *J*-V 曲线.有、无隔膜电槽阴、阳两极间电压的 差值即为双极膜的 *IR* 降^[23,24].

2 结果与讨论

2.1 CoPc(COOH)₈-SA 阳离子交换膜的红外光谱 分析

图 2 为 Fe³⁺离子改性的 Fe-SA(图 2 曲线 a)和 CoPc(COOH)₈-SA(图 2 曲线 b)阳离子交换膜的红外 光谱图. SA 阳离子交换膜经 Fe³⁺离子改性后,在 1629 和1388 cm⁻¹ 处出现了一COO⁻非对称伸缩和 对称伸缩振动特征吸收峰. SA 经 CoPc (COOH)₈ 改性后,一COO⁻非对称伸缩和对称伸缩振动特征 吸收峰出现在 1625 和 1382 cm⁻¹ 处.在 1317 cm⁻¹ 处 出现的吸收峰,归属于酞菁大环平面骨架的伸缩振 动,在 948 cm⁻¹ 附近出现了 CuPc(COOH)₈ 分子的金属-配体振动吸收峰.

2.2 CoPc(COOH)₈-SA/mCS 双极膜界面层的形 貌观察

以环境扫描电镜测得的 CoPc(COOH)₈-SA/mCS 双极膜界面层形貌如图3所示. 上层为CoPc(COOH)₈-SA 阳离子交换膜层, 膜厚约为 28.6 μm, 下层为改



图 2 Fe-SA (a)和 CoPc(COOH)₈-SA (b)阳离子交换膜的 傅立叶红外光谱图 Fig.2 FT-IR spectra of Fe-SA (a) and CoPc(COOH)₈-

SA (b) membrane

性壳聚糖阴离子交换膜层, 膜厚约为 63.7 μm. 阴膜 层和阳膜层结合紧密, 膜层间无细小气泡和孔隙发 现. 膜中间界面层厚度为纳米数量级, 在直流电场作 用下, 在双极膜的中间界面层能产生很高的电场强 度(可达 10⁸-10⁹ V·m⁻¹)¹⁴, 从而导致界面层中水发生 离解, 产生 H*离子和 OH⁻离子.

2.3 CoPc(COOH)₈-SA/mCS双极膜的溶胀度测定

图 4 是 CoPc(COOH)₈含量为 2.5%(质量分数) 时 CoPc(COOH)₈-SA/mCS BPM 在不同浓度的酸溶 液中的溶胀度曲线.由于 SA 分子链上的—COO⁻基 团通过 Fe³⁺离子与 CoPc(COOH)₈ 分子的—COO⁻基 团发生类似螯合交联作用,将 SA 改性为在酸中不 溶的金属有机聚合物膜.CS 分子经戊二醛交联,发 生了希夫碱反应,醛基连接到了 CS 的—NH₂上,形 成了致密的网状结构,使之能稳定工作在酸性介质 中^[55].

从图 4 中可以看出, CoPc(COOH)₈-SA/mCS 双 极膜在酸中的溶胀度随着溶液中 H⁺离子浓度的提 高而逐渐增大, 这可以用塑化作用理论^[26]来解释,



图 3 CoPc(COOH)₈-SA/mCS 双极膜扫描电镜图 Fig.3 SEM image of CoPc(COOH)₈-SA/mCS BPM





SA、CS和 CoPc(COOH)。分子中含有许多的亲水基团(一NH2,一OH,一COO⁻等),溶液中高浓度的H*离子可以使膜中交联的分子解离出更多的亲水基团,从而增加了膜中亲水基团的数量,削弱了分子链之间的相互作用,使链段的活动性增强,而分子链上的带电基团由于同性相斥作用而使得分子链更加舒展,从而具有更大的自由体积,使膜的溶胀度增大.

当H*离子浓度为10 mol·L⁻¹时, CoPc(COOH)₈-SA/mCS 双极膜的溶胀度仍然小于100%.因此, CoPc(COOH)₈-SA/mCS 双极膜可以在较高浓度的酸 溶液中保持膜的尺寸和中间界面层结构的稳定,从 而保证其在较高浓度的酸溶液中工作时具有较好的 机械性能.

2.4 CoPc(COOH)₈-SA 阳离子交换膜的离子交换 容量

图5是不同CoPc(COOH)。含量(w)的CoPc(COOH)。-SA 阳离子交换膜的离子交换容量随阳膜中 CoPc(COOH)。浓度的变化曲线.随着CoPc(COOH)。 含量的增大,阳膜的离子交换容量逐渐增大.这是由 于 CoPc(COOH)。分子中含有大量的一COO-基团, 随着 CoPc(COOH)。含量的增大,膜中一COO-基团 数量大大增加,阳膜的离子交换容量明显提高,如表 1 所示.离子交换容量的增大,可以提高 H*离子在阳 膜中的迁移能力,这是 CoPc(COOH)。-SA/mCS 双极 膜的膜阻抗和电槽的工作电压较大幅度降低的原因 之一.

CoPc(COOH)₈-SA 阳离子交换膜的 H⁺离子 渗透性能测定

图6为不同CoPc(COOH)。含量(w)的CoPc(COOH)。-SA阳膜作为阴、阳两极室间隔膜时,阴极室中H*离



Fig.5 Changes of ion exchange capacity (C_{IE}) for CoPc(COOH)₈-SA membrane with CoPc(COOH)₈ content (w)

表 1	改性海藻酸钠膜的离子交换容量($C_{ m IE}$)	

 Table 1
 Ion exchange capacities (C_{IE}) for modified-SA membranes

	SA	Fe-SA	CoPc(COOH)8-SA					
$C_{\rm IE}/({\rm meq}\cdot {\rm g}^{-1})$	3.78	4.13	6.87					
w(CoPc(COOH) ₈)=5.0%								

子浓度随时间的变化曲线. 从图 6 可看出, 随着时间的延长, 阴极室中 H*离子的浓度逐渐增大, 且随着阳膜层中 CoPc(COOH)₈ 浓度的增大而增大. 这同样是由于 CoPc(COOH)₈ 分子中含有大量的—COO⁻基团的数量随着CoPc(COOH)₈浓度的增加而增加, 从而提高了阳膜层的离子交换容量, H*离子通过 CoPc(COOH)₈-SA 阳膜层的离子透过率明显提高.



图 6 阳膜中不同 CoPc(COOH)₈ 含量(*w*)时阴极室中 [H⁺]随时间的变化

Fig.6 Changes of [H⁺] with time in cathode chamber with different CoPc(COOH)₈ concentrations (*w*) in the cation exchange membranes

(a) 15% (w) CoPc(COOH)₈-SA membrane, (b) 10% (w) CoPc(COOH)₈-SA membrane,
SA membrane, (c) 5.0% (w) CoPc(COOH)₈-SA membrane,
(d) Fe-SA cation exchange membrane; J=10 mA ⋅ cm⁻²



图 7 不同双极膜的交流阻抗谱 Fig.7 AC impedances of different BPMs

(a) CoPc(COOH)₈-SA/mCS BPM(w(CoPc(COOH)₈)=5.0%); (b) Fc-SA/mCS BPM; (c)Fe-SA/mCS BPM; insert: equivalent electrical circuit of AC impedance for BPM; C_{d} interlayer capacitance; R_i : film resistance; R_i : solution resistance

2.6 不同双极膜交流阻抗的比较

图 7 为不同双极膜的交流阻抗谱,高频半圆和 实轴的交点为双极膜的阻抗.双极膜的等效电路如 图 7 中插图所示, *C*_d 为中间界面层的容抗, *R*_r 为膜 阻抗, *R*₁ 为本体溶液的阻抗.从图 7 中可知,双极膜 的膜阻抗从大到小的顺序是: Fe-SA/mCS>Fc-SA/ mCS>CoPc(COOH)₈-SA/mCS, (CoPc(COOH)₈ 含量 为 5.0%(*w*)). 添加 CoPc(COOH)₈ 后,增大了 H⁺离子 在阳膜中电迁移速率,同时可促进中间层水的解离, 从而有效地降低了双极膜的膜阻抗.

2.7 不同双极膜的 J-V 曲线

图 8 为不同双极膜作为阴、阳两极室间隔膜时 测得的 J-V 曲线. 从图 8 中可知,随着电流密度的 增大, 阴、阳两极间的电压也逐渐增大. 电解槽的工





表 2	不同	同电流密度下各改性双极膜的 IR 降			
Tabl	e 2	<i>IR</i> drops for modified BPMs at			
different current densities					

BPM						
	15	30	45	75	105	
Fe-SA/mCS	2.2	3.5	5.1			
Fc-SA/mCS	1.1	2.0	3.1			
CoPc(COOH)8-	0.2	0.3	0.4	0.5	0.7	
SA/mCS						

作电压从小到大的顺序是: CoPc(COOH)₈-SA/mCS< Fc-SA/mCS<Fe-SA/mCS,这一结果与图 7 测得的双 极膜膜阻抗从小到大的顺序相一致.当电流密度为 30 mA·cm⁻²时,二茂铁离子改性的 Fc-SA/mCS 双 极膜的槽电压为 5.7 V,以 Fe³⁺离子改性的 Fe-SA/ mCS 双极膜的槽电压为 7.2 V,而(COOH)₈-SA/mCS 双极膜的槽电压仅为 4.0 V,而且随着电流密度的增 加,槽电压的上升速率较为平缓.

图 8 中双极膜电槽与无隔膜电槽间槽电压的差 值即为双极膜的 *IR* 降. Fe-SA/mCS 双极膜, Fc-SA/ mCS 双极膜, CoPc(COOH)₈-SA/mCS 双极膜在不同 电流密度下膜的 *IR* 降如表 2 所示. 当电流密度高达 105 mA·cm⁻² 时, CoPc(COOH)₈-SA/mCS 双极膜的 *IR* 降仅为 0.7 V, 表明以 CoPc(COOH)₈ 改性双极膜 阳膜层后, CoPc(COOH)₈-SA/mCS 双极膜的 *IR* 降显 著降低了, 这有利于提高电槽的工作效率.

3 结 论

用八羧基钴酞菁改性海藻酸钠制备了 CoPc-(COOH)₈-SA/mCS 双极膜,并用傅立叶红外光谱、扫 描电镜对其进行了表征.在 SA 阳膜中添加 CoPc-(COOH)a, CoPc(COOH)a与SA分子的一COO⁻基团通 过 Fe3+离子螯合交联,形成网状结构,双极膜的溶胀 度明显降低. 经CoPc(COOH)。改性后, CoPc(COOH)。-SA 阳膜的离子电荷密度与离子交换容量增大,从而 提高了SA阳膜的H*离子透过率.此外,CoPc(COOH)。 在中间界面层形成高荷电区,作为双极膜中间界面 层中水解离的催化中心,促进了水的解离,制备的 CoPc(COOH)₈-SA/mCS 双极膜的交流阻抗和 IR 降 均较 Fe3+离子和二茂铁离子改性的 mSA/mCS 双极 膜低. 电流密度为 105 mA·cm⁻² 时, CoPc(COOH)8-SA/mCS 双极膜的 IR 降仅为 0.7 V. 双极膜阳膜层 经 CoPc(COOH)。改性后降低了双极膜的 IR 降,有 利于提高电槽的工作效率.

References

- 1 Bauer, B.; Gerner, F. J.; Strathmann, H. *Desalination*, **1988**, **68**: 279
- Xu, T. W.; He, B. L. World Sci. -Tech. R. & D., 2000, 22(3): 19 [徐铜文,何炳林.世界科技研究与发展, 2000, 22(3): 19]
- 3 Hao, J. H.; Chen, C. X.; Li, L.; Yu, L. X.; Jiang, W. J. J. Appl. Polym. Sci., 2001, 80(10): 1658
- 4 Fu, R. Q.; Xu, T. W.; Yang, W. H. Membrane Science and Technology, 2002, 22(6): 42 [傅荣强, 徐铜文, 杨伟华. 膜科学 与技术, 2002, 22(6): 42]
- 5 Chlanda, F. P.; Lan, M. J. Bipolar membranes and methods of making same. U. S. Patent, 4776161. 1998
- 6 Mo, J. X. Technology of Water Treatment, **1998**, **24**(4): 187 [莫剑雄.水处理技术, **1998**, **24**(4): 187]
- Hanada, F.; Hirayama, K.; Ohmura, N.; Tanaka, S. Bipolar membrane and method for its production. U. S. Patent, 5221455.
 1993
- 8 Fu, R. Q.; Xu, T. W.; Wang, G.; Yang, W. H.; Pan, Z. X. J. Colloid Interf. Sci., 2003, 263(2): 386
- 9 Fu, R. Q.; Xu, T. W.; Yang, W. H.; Pan, Z. X. J. Colloid Interf. Sci., 2004, 278(2): 318
- Fu, R. Q.; Xu, T. W.; Cheng, Y. Y.; Yang, W. H.; Pan, Z. X. J. Membr. Sci., 2004, 240(1-2): 141
- Fu, R. Q.; Xue, Y. H.; Xu, T. W.; Yang, W. H. J. Colloid Interf. Sci., 2005, 285(1): 281
- Xu, C. X.; Chen, R. Y.; Zheng, X.; Wu, C. S.; Chen, Z. Chin. J. Appl. Chem., 2008, 25(3): 317 [许彩霞, 陈日耀, 郑 曦, 吴春山, 陈 震. 应用化学, 2008, 25(3): 317]
- Wang, Y. H.; Ma, X. L.; Chen, R. Y.; Zheng, X.; Chen, Z. Acta Phys. -Chim. Sin., 2008, 24(6): 1041 [王嫣红, 马秀玲, 陈日耀, 郑 曦, 陈 震. 物理化学学报, 2008, 24(6): 1041]

- Huang, Z. X.; Huang, X. H.; Chen, R. Y.; Zheng, X.; Chen, Z. Acta Chim. Sin., 2007, 65(21): 2466 [黄振霞, 黄雪红, 陈日耀, 郑 曦, 陈 震. 化学学报, 2007, 65(21): 2466]
- Braun, A.; Tchemiac, T. C. Ber. Dtsch. Chem. Ges., 1907, 40: 2709
- Mehmet, K.; Meryem, N. U.; Yara, S. Polyhedron, 2002, 21(3):
 255
- Shen, Y. J. Synthesis and application of phthalocyanine. Beijing: Chemical Industry Press, 2002 [沈永嘉. 酞菁的合成与应用. 北京: 化学工业出版社, 2002]
- 18 David, R. B.; John, C. B. Inorg. Chem., 1972, 11(7): 1578
- Xu, C. X.; Chen, R. Y.; Zheng, X.; Chen, X.; Chen, Z. J. Membr. Sci., 2008, 307(2): 218
- 20 Wang, F. Ion exchange application technology. Beijing: Beijing Science and Technology Press, 1990 [王 方. 离子交换应用技术. 北京: 北京科学技术出版社, 1990]
- 21 Wang, Z. K. Ion exchange membrane—preparation, performance and application. Beijing: Chemical Industry Press, 1986 [王振堃. 离子交换膜—制备、性能及应用. 北京: 化学工业出版 社, 1986]
- 22 Guibal, E.; Milot, C.; Roussy, J. Water Environ. Res., 1999, 71(1):
 10
- 23 Chen, N. N.; Chen, R. Y.; Zheng, X.; Chen, X.; Chen, Z. *Chem. J. Chin. Univ.*, 2008, 29(3): 578 [陈妮娜,陈日耀,郑 曦, 陈 晓,陈 震. 高等学校化学学报, 2008, 29(3): 578]
- 24 Simons, R. Electrochim. Acta, 1986, 31: 1175
- 25 Yang, J. M.; Su, W. Y.; Leu, T. L.; Yang, M. C. J. Membr. Sci., 2004, 236(1): 39
- 26 Lee, Y. M.; Shin, E. M.; Noh, S. T. Die Angewandte Makromolekulare Chemie, 1991, 192(1): 169