DOI:10.20038/j.cnki.mra.2025.000219



超高通透析膜的研究与应用

马永迪¹,姜黎^{1*},杨媛媛¹,涂玉平¹,王洪建¹,徐苏华²,何晓帆²,黄敏菊² (1. 成都欧赛医疗器械有限公司,四川成都 610000; 2. 广东省医疗器械质量监督检验所/国家药品监督管理局体 外循环器械重点实验室,广东广州 510663)

摘要:针对慢性肾脏病的治疗,维持性血液透析已成为延缓患者生命的有效治疗方式。但是,对于终末期 肾病(ESKD)患者而言,随着透析龄的增加中大分子毒素(分子量>500 Da)的蓄积会导致患者出现各种相 关并发症。因此,亟待开发一种具有中大分子毒素清除能力的中空纤维膜,以能够更好地改进透析膜的性 能,提高透析质量,进而提高患者生存率。基于此,制备了一种具有高渗透性和选择性的超高通中空纤维 膜,该膜对中大分子毒素(12-45 kDa)能实现较好的溶质清除。借助现有成熟透析器的工艺,利用该膜制 备超高通透析器。由于超高通中空纤维膜具有与后稀释血液透析滤过(Hemodiafiltration,HDF)相似的溶 质去除性能,其可作为HDF的替代/补充模式用于血液透析(Hemodialysis,HD)治疗方案。研究发现,超 高通中空纤维膜表面分布着大小均一的孔,断面呈现海绵状结构。采用溶质截留法,测得膜的孔径为7.01 nm,整体孔径分布呈正态曲线分布。通过筛选系数研究发现,超高通透析器对 B,-MG具有高达1的筛选系 数,能够控制白蛋白的丢失在5g范围以内。利用氮气浓缩方式,将昂贵试剂的浓度控制在检测线可检测的 范围内,从而建立体外模拟实验大分子的清除指标,确定大分子毒素α,-MG的清除指标在30 mL·min⁻¹(允 差±20%),确定YKL-40大分子毒素的清除指标在30mL·min⁻¹(允差±30%)。本研究提供了一种具有清 除中大分子毒素能力的透析膜,建立的中大分子毒素清除指标对改进透析膜性能具有指导意义。 关键词: ESKD;超高通膜;透析器;海绵状结构;中大分子毒素;氮气浓缩;清除性能;筛选性能 中图分类号:TQ317.5 文章编号:1673-9981(2025)02-0367-08 文献标志码:A

引文格式:马永迪,姜黎,杨媛媛,等. 超高通透析膜的研究与应用[J]. 材料研究与应用,2025,19(2):367-374. MA Yongdi, JIANG Li, YANG Yuanyuan, et al. Research and Application of Ultra-High Flux Dialysis Membrane[J]. Materials Research and Application, 2025, 19(2):367-374.

0 引言

慢性肾脏病(CKD)^[1]是一种严重疾病,患者肾 功能呈进行性下降,以肾小球滤过率(eGFR)降低、 肾脏损害或两者兼有为标志,并持续3个月以上。 随着医疗水平及透析技术的发展,维持性血液透析 (Maintenance hemodialysis, MHD)可使患者的预期 寿命得到显著延长。然而,随着透析龄的增长,患者 常常出现中大分子毒素(分子量>500 Da)的蓄积, 透析相关远期并发症日益凸显。对于终末期肾病患 者(ESKD)^[2],透析是主要维持生命的治疗方法之 一。但是,血透患者多伴有较高症状负担,如尿毒症 瘙痒^[3]、不宁腿综合征^[4]、透析后恢复时间较长、心 血管并发症高发等。中分子毒素,尤其是中大分子 毒素(12—45 kDa)的蓄积等,直接影响患者的生活 质量。因此,炎症(中大分子毒素的蓄积)是CKD的 核心,导致蛋白质能量浪费、贫血、营养不良和心血 管疾病,肌肉减少症^[5](以肌肉量减少和虚弱为特 征)也会增加心血管风险和总死亡率。

传统的透析器^[6]主要以低通量(Low-flux,超滤 系数<20 mL·h⁻¹·mmHg⁻¹)及高通量(High flux,超 滤系数>20 mL·h⁻¹·mmHg⁻¹)为主。低通量血液透 析(Low-flux hemodialysis,LF-HD)对小分子毒素的 清除效果良好,而对分子量>1 kDa 的溶质的清除 有限。现代的高通量血液透析(High flux hemodialysis,HF-HD)亦仅能清除分子量<15 kDa 的毒素。血液透析滤过(Hemodiafiltration,HDF) 结合弥散和对流两种溶质清除方式,可改善分子量 高达 25 kDa 的物质清除率,但仍有许多分子大小超 出半透膜孔径范围的毒素无法滤过,而且HDF需要 特定的仪器设备,对血流量要求较高,需使用置换

收稿日期:2024-10-22

基金项目:国家药品监督管理局体外循环器械重点实验室开放课题项目(20242D01)

作者简介:马永迪,硕士,工程师,研究方向为高分子材料。E-mail:15900251040@163.com。 通信作者:姜黎,硕士,工程师,研究方向为高分子材料。E-mail:2323427108@qq.com。

液,操作技术较为复杂且成本高,许多发展中国家包括我国尚未能大范围投入使用。

介质截留(MCO)膜^[7-8]是一种具有较强渗透性 和选择性的中空纤维膜,其对中大分子毒素(12-45 kDa)有较好的清除能力,通过调控膜孔径及膜结 构,与标准血液透析(HD)相比,其对中分子和大分 子的去除能力更强,具有与后稀释HDF相似的溶质 去除性能,可用于HD治疗模式作为血液透析滤过 (HDF)的替代/补充方案。目前,对MCO膜的研究 报道主要集中在膜的特性和作用机制方面,鲜有合 成制备方法的报道。据Ronco^[9]等研究发现,介质 截留膜可提高中高分子量(5-50 kDa)的尿毒症毒 素溶质的清除率,这是由于MCO膜具有独特的截 留起始和截断特性,在MCO膜血液透析器中实现 的大量内部过滤可对中高分子量溶质进行显著的对 流清除。Boschetti-de-Fierro^[10]等对新型MCO 膜进 行了研究,发现该膜具有大孔径、适当的孔径分布和 接近天然肾脏的渗透性的特点,与传统高通量膜的 截留分子量(MWCO)值相比,该膜可去除范围更广 的尿毒症毒素。这是因为该膜在血液透析过程中会 在合成膜顶部形成蛋白质层,从而限制了半径大于 3.5 nm 分子的清除,优化了尿毒症毒素的清除,同 时确保治疗期间白蛋白的保留。为解决国内血液透 析领域对中大分子毒素清除能力的卡脖子问题,基 于长期在血液透析领域的研究和夯实的平台支撑, 本研究设计了一款超高通透析器,同时详细研究了 其对中大分子毒素的清除能力和溶质的筛选能力。 由于中大分子毒素试剂费用昂贵,因此利用氮气浓 缩的方式对样本进行浓缩,并建立了体外模拟实验 对中大分子毒素的清除指标。该项研究有助于改进 超高通膜的性能,同时对超高通膜的研究提供了指 导方向。

1 实验部分

1.1 实验试剂

实验所用试剂包括:聚醚砜(PES),购自上海怡 康化工材料有限公司;N,N-二甲基乙酰胺(DMAC, 纯度≥99.5%,牌号为科慕化学-190),购自成都道 晟禾科技有限公司;聚乙烯吡咯烷酮(PVP),购自 博爱新开源医疗科技集团股份有限公司;纯化水由 纯化水机房自制, α_1 -MG试剂购自天府新区华阳正 龙生化制品研究室,YKL-40试剂购自义翘神州生 物科技有限公司, α_1 -MG检测ELISA试剂盒购自上 海江莱生物科技有限公司,小牛血清(500 mL)购自 广州蕊特生物科技有限公司。 β_2 -微球蛋白剂盒购于 四川梦创商贸有限公司,葡聚糖购于汇川尚行(成都)科技有限公司。浓硫酸和苯酚,均购自成都市科隆化学品有限公司。

1.2 中空纤维膜的制备

首先将 PES、DMAC 和 PVP 按照一定的比例 配制成纺丝液,再将 DMAC 和水以一定比例配制成 芯液,脱泡 48 h后将纺丝液和芯液以一定的压力压 入喷板,纺丝液和芯液经过喷丝板中喷头挤出形成 初生纤维,初生纤维经过一段空气隙落入凝固浴中 成形,然后将成形的纤维牵拉至水洗区进行多段水 洗以去除多余溶剂,再将中空纤维丝牵至烘干段进 行烘干,最后通过收丝架将烘干的纤维丝缠绕成丝 束并用薄膜包裹,以待备用。采用干湿法纺丝技术, 通过调节纺丝液中 PVP 比例、芯液中 DMAC 浓度、 喷板的机头温湿度和凝固浴温度等参数,采用干湿 法纺丝技术纺制中空纤维膜。图1为中空纤维膜纺 丝线的原理示意图。



1.3 超高通透析器的制备

首先将中空纤维膜丝束进行预组装,然后将其 装入管装塑料外壳中以固定丝束,最后剥离薄膜。 将预组装的中空纤维膜两端高温烧结,使膜两端封 闭,随后将一定量的聚氨酯胶通过管状外壳两侧的 入口高速离心灌封(见图2)。待胶干后切除外壳两 端多余的聚氨酯胶,此时整束中空纤维丝膜被聚氨 酯胶固定在外壳内。采用水泡法,测试切头处理的 半成品是否合格。待确保中空纤维膜无破损后,在 切头两端安装端盖,使端盖与管状外壳紧密连接,随 后将透析器烘干以除去残留的水分,超高通透析器 制备完成。



Figure 2 Product structure diagram

1.4 中空纤维膜测试

1.4.1 膜的结构形态及机械性能

利用扫描电子显微镜(SEM),观察膜材料的外部构造和截面结构(如纤维膜的表层形态、膜内部结构),以及中空纤维膜内外部结构。利用拉伸测试仪器,对膜的机械性能(如断裂力、伸长率)进行测试。 1.4.2 孔径分布测试

透析器截留率测试装置示意图如图3所示。



葡萄糖标准溶液(浓度1 mg·mL⁻¹)的制备,称 取0.1g经105℃干燥恒重的无水葡萄糖,将其溶于 80 mL的纯化水中,并定容至1 000 mL。配置浓 度为100 μg·mL⁻¹葡聚糖溶液1 000 mL,分子量分 别为1、10、20、40、100、250 和 500 kDa。采用苯酚-硫酸法^[11-13]测定葡聚糖的浓度,利用葡聚糖在浓硫 酸的作用下被水解成葡萄糖单糖,并迅速脱水生成 糠醛或羟甲基糠醛,与苯酚反应生成一种橙红色化 合物的特性,根据葡聚糖溶液的吸光度及葡萄糖的 标准曲线确定葡聚糖溶液的浓度。

利用一系列不同平均分子量的葡聚糖溶液作为 过滤体系,用苯酚-硫酸法测定截留前后溶液中各分 子量葡聚糖浓度的变化情况来求得膜的截留分子量 曲线。溶质的截留率*R*,可通过式(1)来计算。式 中,*C*_F一透析器滤过液的浓度、*C*_{BI}一透析器血室入 口的溶液浓度、*C*_{BO}一透析器血室出口的溶液浓度。

$$R = \left(1 - \frac{2C_{\rm F}}{C_{\rm BI} + C_{\rm BO}}\right) \times 100\%$$
 (1)

在求得不同分子量葡聚糖的截留率后,可用截留 率为纵坐标,分子量为横坐标画出中空纤维膜的截留 分子量曲线。按照Lee等^[14-16]于2002年提出的方法, 以截留分子量曲线的斜率(截留率对分子直径的导数 dR/dD)为纵坐标,溶质的水力学直径D为横坐标, 可求得中空纤维膜的溶质截留法孔径分布曲线。

1.5 筛选系数测试

将一定浓度的 β_2 -MG加入1000mL蛋白浓度 为(60 ± 5)g·L⁻¹的抗凝牛血浆中作为试验液,在 (37±1)℃下进行筛选系数测试,图4为筛选系数测 试装配示意图。其中,设定试验液入口流率为200 mL·min⁻¹,超滤端流率为10 mL·min⁻¹。调节入口及 滤过液流率至稳定,收集试验液出入口和滤过液样 品,测试样品浓度,并按式(2)进行筛选系数S的 计算。



图 4 筛选系数测试安装图 Figure 4 Screening factor test installation

1.6 清除率的测试

配制 2 L 的一定浓度的 α_1 -MG 和 YKL-40 的牛 血清作为血液模拟液,在(37±1)℃下,确定模拟液 及透析液流率至稳定,达到指定血液模拟液流率 (250 mL·min⁻¹)和透析液流率(500 mL·min⁻¹)范 围,平稳运行一段时间后在透析器出入口端收集样 液。按照 α_1 -微球蛋白 ELISA 试剂盒使用说明书, 对样品进行检测,利用公式(3)计算 α_1 -MG 的清除 率 K;将 YKL-40 的样品溶液氮气浓缩 10 倍,用化学 发光分析仪检测并计算 YKL-40 浓度,利用公式 (3)对 YKL-40 清除率进行计算。式中 $Q_{\rm BI}$ 是入 口端血液流率(mL·min⁻¹), $Q_{\rm F}$ 是滤过流率 (mL·min⁻¹)。图 5 为清除率测试装置示意图。

$$K = \left(\frac{C_{\rm BI} - C_{\rm BO}}{C_{\rm BO}}\right) \times Q_{\rm BI} + \frac{C_{\rm BO}}{C_{\rm BI}} \times Q_{\rm F} \qquad (3)$$





2 结果与讨论

2.1 膜的结构形态及机械性能

2.1.1 膜的结构形态

图 6 为透析器膜表面和超高通透析器膜表面的 电镜图。从图 6(a)和(b)对照品透析器膜表面放大 800 倍和 5 000 倍的扫描电镜图可见,对照品透析器 膜表面上分布着较多大小均一的膜孔。从图 6 (c) 和(d)对照品透析器膜的断面放大 800 倍和 5 000 倍 扫描电镜图可以看出,膜内部为不对称的三层结 构^[17],膜与血液接触后的有效孔半径为 3.0—3.5 nm。 表明,透析器膜可去除更多的尿毒症毒素。虽然透 析器膜的孔径较大,但有效截留热原(如内毒素和其 他细菌污染物)的水平与其他传统开放性较差的高 通量膜相似。从图 6(e)和(f)超高通透析器膜表面 放大 800 倍和 5 000 倍的扫描电镜图可见,中空纤维

膜外表皮分布着密集的膜孔,且均匀分布在膜表面。 从图 6(g)和(h)超高通透析器的断面放大 800 倍和 5000倍扫描电镜图可见,整个断面膜孔呈现由内向 外逐级变大,中空纤维膜内表面膜孔小而密集,随着 外表面的接近膜孔逐渐变大,断面结构呈现海绵 状[18]。超高通透析膜的外表面大孔-内部疏松多孔-内表皮致密的结构及纤维内径的略微减少增加了壁 面剪切速率,使血膜界面处具有清洁作用,并改善了 溶质运输。端到端压降的增加对沿纤维长度方向的 交叉过滤剖面产生重大影响。水力渗透性和纤维的 几何结构的结合,增强了内部过滤和反过滤的过程。 该机制允许在透析器内部进行大量对流。其中,过 滤在近端部分进行,而反过滤则对远端部分的过度 过滤速率进行补偿。这种针对毒素清除的机制,使 得该透析膜可以用于 HD 模式,代替 HDF 治疗 模式。





图 6 对照品透析器膜表面及超高通透析器膜表面的电镜图

Figure 6 Electron micrographs of the membrane surface of a control dialyser, and of the membrane surface of an ultra-high-flux dialyser

2.1.2 膜的机械性能

膜的机械性能列于表1。由表1可知,随着清除 目标物质分子量增加,中空纤维膜的断裂强度和伸 长率随孔径增加逐渐减小。从微观角度分析,低通 量透析器孔径最小约1-2nm,超高通透析器的膜 孔径相比于高通量透析器的大,但由于其内部高度 交织缠绕的网状结构以及膜内表面致密的结构形成 了坚韧的中空纤维膜结构,使其断裂强度和伸长率

え て 展り が 微 注 能			
Table 1 The mechanical property of membrane			
	清除目标物质分子量/kDa	断裂强度/N	伸长率/%
低通量透析器	小于1	0.20 ± 0.05	70—75
高通量透析器	小于15	0.19 ± 0.05	62—70
超高通量透析器	25以上	0.18 ± 0.05	61—68

ᅖᇥᄮᇷᆂᄮ

不亚于高通量透析器,具有优异的机械性能。

2.2 膜表面孔径分布测试

2.2.1 葡萄糖和葡聚糖的全波长扫描

图 7 为葡萄糖和不同分子量(分子量分别为1、 4、10、20、40、70、100 kDa)葡聚糖的紫外吸收光谱。 从图 7 可以看出,在 300—600 nm 的波长范围内,葡 萄糖和葡聚糖的紫外吸收曲线趋势走向基本相同,且 葡萄糖和各分子量葡聚糖分别在 322 和 490 nm 处都 有特征吸收峰。说明,测试溶液中的最终物质是同一 种或同类物质,并且可以看出相同浓度下不同分子量 的葡聚糖吸收峰相较葡萄糖吸收峰不发生位移。因 此,可以利用葡萄糖的标准曲线方程计算葡聚糖的浓 度。由于葡萄糖和葡聚糖在 490 nm 处吸收峰强于 322 nm 处吸收峰,因此选择 490 nm 为测定波长。



dextran of different molecular weights

2.2.2 膜截留率孔径分布图

在特定配方和特定检测方法条件下,以截留分子量曲线的斜率为纵坐标,溶质的水力学直径D为 横坐标,求得如图8所示的中空纤维膜的溶质截留



Figure 8 Pore size distribution curve of dialysis membrane by solute retention method

371

法孔径分布曲线。从图 8 可以看到:超高通透析器 透析膜的平均孔径为 8.05 nm,而对照品透析器透 析膜的平均孔径为 7.01 nm,超高通透析器膜孔径 略高;对照品透析器透析膜和超高通透析器膜的孔 径分布曲线都呈正态分布,且二者分布宽度相差 不大。

2.3 β₂-MG和白蛋白筛选系数测试

2.3.1 白蛋白筛选系数

在血液透析过程中合成膜顶部的蛋白质层的自 然形成影响治疗前40 min的溶质去除,只有在蛋白 质层形成后,合成膜才能显示出接近天然肾脏的筛 分轮廓,从而在处理中保持所需性能。有效孔半径 更能反映最大分子量通过膜的分布情况,其中蛋白 层膜的有效孔径在3.0—3.5 nm之间^[19],而白蛋白 的流体动力学半径是3.51 nm,因此膜在使用过程 中保留了白蛋白,即不超过对白蛋白丢失的5g限 制^[20-21],因在这个范围内的白蛋白丢失都是可接受 的范围。图9为超高通透析器与对照品透析器的白 蛋白筛选系数。从图9可见,随时间变化超高通透 析器膜的白蛋白筛选系数低于对照品透析器膜。表 明,超高通透析器膜具有更佳的白蛋白保留能力,其 对白蛋白的保留性能符合MCO膜对白蛋白的筛选 特性,对于分子量接近但低于白蛋白的溶质筛分值 为0.1^[17]。与标准的高通量膜相比,该特性可确保 清除中等大分子量的溶质,同时防止白蛋白的大量 损失。



2.3.2 β₂-MG筛选系数

图 10 为超高通透析器的 β_2 -MG 的筛选系数。 β_2 -MG 是一种分子量为 11.8 kDa 的中分子毒素,超 高通透析器对 β_2 -MG 的筛选系数值在 4 h 的测试时 间内都是稳定在 1 左右,与对照品透析器相比筛选 系数几乎无差异。超高通透析膜对 β_2 -MG 毒素的 筛选系数与 MCO 膜对分子量在 11 kDa 范围内的溶 质筛选系数值(0.9)^[17]完全接近,表明合成的超高 通透析膜具有 MCO 膜对中分子的截留能力。因 此,超高通透析器对中等分子量(500—25 000Da)的 去除能力,几乎可以达到对其完全清除,这种膜性能 在 HD 治疗模式下,优于市面上的高通量膜材,主要 是膜的孔径更大更均匀。





2.4 α₁-微球蛋白和 YKL-40 清除率测试结果

超高通透析器产品是法定的一次性使用三类医 疗器械,不可重复使用。对于终末期肾病(ESKD)



患者而言,中大分子毒素(分子量>500 Da)的蓄积, 会导致各种相关病发症出现,如透析相关淀粉样变 性和营养不良(炎症介质、瘦素和食欲抑制毒素)、心 血管并发症、骨营养不良、贫血等。若产品复用清洗 消毒不到位,会导致患者引入膜内残留中大分子毒 素,从而导致患者出现炎症反应。

超高通透析膜在临床使用时,其在不同流量(血液模拟流率范围为200—400 mL·min⁻¹、透析液流率范围为500和800 mL·min⁻¹)下均展现良好的清除性能,并且流率越高膜内外对流和弥散效果增强,清除毒素能力增加。本文在测试条件为临床常用流率范围条件下,证实了合成的这种超高通透析膜对中大分子物质有一定的清除效果。 2.4.1 *a*₁-微球蛋白

据文献[22-23]可知, α_1 微球蛋白(α_1 -MG)分子

量为33 kDa,与血透患者的不宁腿综合征症状改善 相关,是人体内的一种糖蛋白,其能敏感地反映肾小 球滤过功能的改变,当肾小球滤过率(GFR)轻微改 变时,血清 α_1 -MG就可以发生显著改变。传统的高 通量透析器对 α_1 -MG的清除微乎其微。图11为超 高通透析器对 α_1 -MG的清除率数据。从图11可见, 超高通透析器和对照品透析器对 α_1 -MG的清除数 值均在30 mL·min⁻¹(允差±20%)附近。



(a)一超高通产品和对照品清除率对照测试图;(b)一超高通产品平行6次清除率测试数据。

(a)—control test plot of clearance of ultra-high-flux product and control; (b)—data from six parallel clearance tests of ultra-high-flux product.

图 11 α_1 -MG 清除率数据 Figure 11 α_1 -MG clearance rate data

2.4.2 YKL-40

促炎症因子一人类软骨糖蛋白 39(YKL-40)^[24-26],其分子量为40kDa,是一种由不同类型细胞生成和分泌的糖蛋白,其在细胞粘附、血管平滑肌细胞迁移、内皮细胞血管生成信号通路活化方面有

着促进作用,并参与多种炎症进程,如动脉粥样硬化 和内皮功能紊乱等,其蓄积与血透患者预后情况相 关。图12为超高通透析器对YKL-40的清除率数 据。从图12可以看出,超高通透析器对YKL-40的 清除率数值稳定在30 mL·min⁻¹(允差±30%)。



3 结论

本研究制备了一种具有渗透性和选择性好的超高通中空纤维膜,利用现有成熟的工艺制备流程生产出超高通透析器,并在该通透析器中应用此超高通量中空纤维膜。超高通透析器具有对中大分子毒素(12-45 kDa)较好的筛选和清除能力,其对 β₂-MG的筛选系数接近1左右,对白蛋白的丢失控制在5g以内。利用氮气浓缩方式对昂贵的试剂进行控制,使其在不引入杂质的基础上达到检测仪器的检测范围,建立体外模拟实验的大分子清除率指标,该方法的建立对改进超高通透析膜的性能提供 了指导方向。

参考文献:

- BANSAL N, HSU C Y, GO A S . Intersection of cardiovascular disease and kidney disease: Atrial fibrillation [J]. Curr Opin Nephrol Hypertens, 2014, 23 (3):275-282.
- [2] NEIRYNCK N, VANHOLDER R, SCHEPERS E, et al. An update on uremic toxins [J]. International Urology & Nephrology, 2013, 45(1):139-150.
- [3] 梅雨,邱国萍,王满庭.硫代硫酸钠治疗维持性血液透 析并尿毒症性皮肤瘙痒的临床效果[J].临床合理用药, 2024,17(30):88-90.
- [4] 黄莹,宁小凤,杨小庆,等.普拉克索联合组合型人工肾治疗尿毒症不宁腿综合征1例[J/OL].右江医学,
 [2024-10-17]. https://d. wanfangdata. com. cn/periodical/yjyx202409016
- [5] SHAFEY A A, MAHMOUD A, AZIM A A.
 Prevalence of oral white lesions in patients with endstage renal disease: A Cross sectional study [J].
 Egyptian Dental Journal, 2021,67(4): 3127-3135.
- [6] 韦小雪.中截留量与高通量血液透析的疗效和安全性

比较的Meta分析[D].南宁:广西医科大学,2021.

- [7] KRIETER D H, MARIEKE R, HORST-DIETER L, et al. Clinical performance comparison of two medium cut-off dialyzers[J]. Therapeutic Apheresis and Dialysis, 2023, 27(2):284-292.
- [8] MADUELL F , RODAS L , BROSETA J J , et al. Medium cut-off dialyzer versus eight hemodiafiltration dialyzers: Comparison using a global removal score [J]. Blood Purification, 2019(1):48.
- [9] RONCO C, MARCHIONNA N, BRENDOLAN A, et al. Expanded haemodialysis: From operational mechanism to clinical results [J]. Nephrology, Dialysis, Transplantation: Official publication of the European Dialysis and Transplant Association-European Renal Association, 2018, 33:iii41-iii47.
- [10] BOSCHETTI-DE-FIERRO A, VOIGT M, STORR M, et al. MCO membranes: Enhanced selectivity in high-flux class [J]. Scientific Reports, 2015, 5(1): 18448.
- [11] 吕晓龙.超滤膜孔径及其分布的测定方法 Ⅱ.两种测 定方法设计[J].水处理技术,1995,21(5):4.
- [12] WEIGEL T, ALBRECHT W, PAUL D. Determination of the pore size distribution of membranes by gel permeation chromatography [J]. Acta Polymerica, 1993, 44(2):87-91.
- [13] 高峰.多孔陶瓷膜截留性能与膜孔径关系的研究[D]. 南京:南京工业大学,2006.
- [14] CHEN J Q , MIAO W , LIU Y , et al. Structural characterization, molecular dynamic simulation, and conformational visualization of a water-soluble glucan with high molecular weight from Gastrodia elata Blume
 [J]. International Journal of Biological Macromolecules, 2024, 263:130207.
- [15] ALAN S M. Analysis and prediction of sieving curves for ultrafiltration membranes: A universal correlation?
 [J].Separation Science and Technology, 1980, 15(6): 1305-1322.
- [16] AIMAR P, MEIRELES M, SANCHEZ V. A contribution to the translation of retention curves into pore size distributions for sieving membranes [J]. Journal of Membrane Science, 1990, 54(3):321-338.
- [17] ZHANG Z, YANG T, LI Y, et al. Effects of expanded hemodialysis with medium cut-off membranes on maintenance hemodialysis patients: A review[J]. Membranes, 2022, 12:253.
- [18] 项军,胡肖丽,唐娜,等.基于NIPS法聚苯砜超滤膜海 绵孔结构的微观调控[J]. 膜科学与技术, 2019, 39(6):9.
- [19] BOSCHETTI-DE-FIERRO A, VOIGT M, STORR M, et al. MCO membranes: Enhanced selectivity in

high-flux class[J].Entific Reports, 2015, 5(1):18448.

- [20] KRIETER D H, CHRISTOPH W . Comparison of four medium cut-off dialyzers [J]. Clinical Kidney Journal, 2023(5):5.
- [21] POTIER J, QUEFFEULOU G, BOUET J. Are all dialyzers compatible with the convective volumes suggested for postdilution online hemodiafiltration?[J]. International Journal of Artificial Organs, 2016, 39 (9):460-470.
- [22] 莫明发. *α*₁-微球蛋白的研究进展[J]. 华夏医学, 2016(3):5.
- [23] 鞠滨,熊佩华.慢性肾功能衰竭患者尿α₁-微球蛋白的

检测及临床意义[J].慢性病学杂志,2010,12(1):2.

- [24] LORENZ G, SCHMALENBERG M, KEMMNER S, et al. Mortality prediction in stable hemodialysis patients is refined by YKL-40, a 40-kDa glycoprotein associated with inflammation [J]. Elsevier, 2018 (1): 221-230.
- [25] 管仁苹,刘维萍,李涛,等.血清YKL-40,CCL18水平 与维持性血液透析患者并发心血管事件的关系[J].山 东医药,2021(4)23-26.
- [26] 陈玉金,郑金花,韦泽丰.血清YKL-40,NGAL,PTM 与尿毒症血透患者导管相关性感染的关系及预测价 值研究[J].中国现代医学杂志,2023,33(10):65-71.

Research and Application of Ultra-High Flux Dialysis Membrane

MA Yongdi¹, JIANG Li^{1*}, YANG Yuanyuan¹, TU Yuping¹, WANG Hongjian¹, XU Suhua², HE Xiaofan², HUANG Minju²

(1. Chengdu OCI Medical Devices Co., Ltd., Sichuan, Chengdu 610000, China; 2. Guangdong Medical Devices Quality Surveillance and Test Institute/NMPA Key Laboratory for Extracorporeal Circulation Devices, Guangzhou, Guangdong 510663, China)

Abstract: At present, maintenance hemodialysis has become an effective treatment for delaying the life of patients with chronic kidney disease. However, for patients with end-stage kidney disease (ESKD), with the increase of dialysis age, the accumulation of medium and large molecule toxins (molecular weight>500 Da) can lead to various related diseases. Therefore, it is urgent to develop a hollow fiber membrane with medium and large molecule toxin clearance ability, which can better improve the performance of dialysis membranes, enhance dialysis quality, and ultimately improve patient survival rates. Based on this, a highly permeable and selective ultra high flux hollow fiber membrane was prepared, which achieved good solute removal ability for medium and large molecule toxins (12-45 kDa). Utilizing the existing mature dialyzer process, an ultra high flux dialyzer was prepared, which can be used as an alternative to HDF in HD treatment mode because the membrane has similar solute removal performance to post diluted HDF. Research has found that the membrane surface of ultrahigh flux dialyzer is distributed with uniformly sized pores, with a sponge like cross-section structure; the pore size was measured to be 7.01 nm using solute retention method, and the overall pore size distribution followed a normal distribution curve. From the study of screening coefficients, the ultra-high flux dialyzer has a screening coefficient of up to 1 for β_2 -MG, which can control the loss of albumin within 5 g. Using nitrogen concentration method to control the expensive reagents within the detectable range of the detection line, to establish in vitro simulated experimental macromolecule clearance indexes within 30 mL·min⁻¹ (public errand) for the macromolecular toxin α_1 -MG; for YKL-40 macromolecular toxin clearance indexes within 30 mL·min⁻¹ (public errand). This study provides a dialysis membrane with the ability to remove medium and large molecule toxins, and the established removal indexes for medium and large molecule toxins are of guiding significance for improving the performance of dialysis membranes.

Keywords: ESKD; ultra-high flux membrane; dialyser; sponge-like structure; medium and large molecule toxins; nitrogen concentration; removal performance; screening performance

(学术编辑:常成)