第26卷第2期 2013年2月

# Design and Fabrication of Stack Micro-Direct Methanol Fuel Cell Using Silicon and PDMS<sup>\*</sup>

ZENG Yibo<sup>1 2</sup> ,CHENG Guansheng<sup>1 2</sup> ,ZHAO Zuguang<sup>1 2</sup> ,LIU Chang<sup>1 2</sup> , LIU Jun<sup>1 2</sup> ,WANG Tingting<sup>1 2</sup> ,GUO Hang<sup>1 2\*</sup>

(1. Pen-Tung Sah Micro Nano Technology Institute Xiamen University Xiamen Fujian 361005 China;
2. Department of Mechanical and Electrical Engineering Xiamen University Xiamen Fujian 361005 China)

**Abstract**: In order to avoid cracks of the silicon flow field plate caused by high package pressure silicon and PDMS (Polydimethylsiloxane) are used as anodic and cathode flow field plate respectively in the stack  $\mu$ -DMFC (Micro-direct methanol fuel cell). The anodic flow field plate based on silicon is fabricated with MEMS(Micro-Electro-Mechanical Systems) technology and cathode flow field plate is fabricated using PDMS and its metallic performance is evidently improved by means of integral shaping of copper foil and cathode flow field plate *p* organic cleaning and activation on PDMS surface. The output of stack  $\mu$ -DMFC is tested and analyzed in which 3 different flow channel structures on the anodic plate are introduced. Tested results verify that adhesive capability and strengthen between post-activated PDMS and Cr/Au are greatly improved , and when micro blocks and through holes are introduced alternately in the flow channel of anodic flow field plate the stack  $\mu$ -DMFC can obtain the maximum output ,with voltage of 0.5 V current density of 81.25 mA/cm<sup>2</sup> and output power density of 7.73 mW/cm<sup>2</sup>. This study shows that using silicon and PDMS as flow field plate respectively not only simplifies the structure of stack  $\mu$ -DMFC but also cushions clamping force and effectively protects anodic flow field plate , and furthermore to increase the output of stack  $\mu$ -DMFC by optimizing structure of flow channels on the anodic flow field plate.

Key words: stack  $\mu$ -DMFC; MEMS; flow field plate of PDMS; metallic characteristic

EEACC: 8410G; 2575D doi: 10.3969/j.issn.1004–1699.2013.02.001

# 采用硅和 PDMS 的堆栈式微型直接甲醇燃料电池的设计和制作<sup>\*</sup>

**曾毅波<sup>12</sup>** 陈观生<sup>12</sup> 赵祖光<sup>12</sup> 刘 畅<sup>12</sup> 刘 俊<sup>12</sup> 王婷婷<sup>12</sup> 郭 航<sup>12\*</sup> (1.厦门大学萨本栋微米纳米科学技术研究院 福建 厦门 361005; 2. 厦门大学机电工程系 福建 厦门 361005)

摘 要: 在堆栈式微型直接甲醇燃料电池  $\mu$ -DMFC(Micro-Direct Methanol Fuel Cell)中,为了避免硅基流场板因为封装压力过 大而破裂 采用了硅和 PDMS(Polydimethylsiloxane 聚二甲基硅氧烷)材料分别制作阳极和阴极流场板。首先,采用微机电系 统 MEMS(Micro-Electro-Mechanical Systems)技术制作硅基阳极流场板。其次,通过铜箔与阴极流场板一体成型、有机清洗和 PDMS 表面活化等改进措施显著提升了 PDMS 阴极流场板金属化的能力。最后,比较和分析阳极流场板上3种不同结构的流 道形式的堆栈式  $\mu$ -DMFC 的输出性能。实验结果表明,活化后的 PDMS 阴极流场板与 Cr/Au 的粘附性能和粘接强度显著提 高 同时阳极流场板的流道一半开设为凸台,一半开设为通孔时,其堆栈式  $\mu$ -DMFC 的输出性能最优。最大输出电流密度为 81.25 mA/cm<sup>2</sup> 最大输出功率为7.73 mW/cm<sup>2</sup>。采用硅和 PDMS 材料分别制作流场板,不仅简化了堆栈式  $\mu$ -DMFC 的输出 而且能够缓冲锁紧力,有效保护硅基阳极流场板。同时优化阳极流场板上的流道结构,能够有效提升堆栈式  $\mu$ -DMFC 的输出 性能。

关键词: 堆栈式微型直接甲醇燃料电池; 微机电系统; PDMS 流场板; 金属化

中图分类号: TN304105; TM911148 文

文献标识码: A

文章编号:1004-1699(2013)02-0143-07

项目来源:国家自然科学基金重点项目(60936003) 收稿日期:2012-09-12 修改日期:2013-02-21 基于 MEMS 技术的 μ-DMFC 具有能量密度高、 操作简单、启动速度快、环保清洁等优点,能有效解 决目前限制微小型电子器件发展的供能问题,所以 是当前微能源领域中一个研究热点<sup>[1]</sup>。

流场板是 μ-DMFC 的重要组件。目前流场板 主要采用 3 种材料: 硅、不锈钢和聚合物(以 PDMS 为主)。Kelly<sup>[2]</sup>等在 2000 年最早提出了利用硅片 制作 μ-DMFC 的阳极和阴极流场板,其输出功率 密度小于 0.2 mW/cm<sup>2</sup>。清华大学王晓红教授 等<sup>[3]</sup>在硅片上刻蚀出流道,并认为沟道宽度和沟 脊宽度为1:1时,μ-DMFC 输出性能最优,同时研 制堆栈式硅基自呼吸式 μ-DMFC ,甲醇溶液通过共 享模式在 μ-DMFC 中传输,其最大输出功率为 4.52 mW,几乎是单体 u-DMFC 最大输出功率的两 倍<sup>[4]</sup>。哈尔滨工业大学刘晓为教授等<sup>[5]</sup>认为硅基 流场板上采用单蛇形流场结构 μ-DMFC 的输出性 能要优于采用点形、平行流场结构 μ-DMFC 的输 出性能,在此基础上,为了改善反应物到催化层的 传质效率 提出了一种渐缩式单蛇形流场结构 其 输出性能比传统等宽式单蛇形流场提高了将近 35%。香港科技大学赵天寿教授等<sup>[6]</sup>利用线切割 工艺获得流道宽度为 500 μm 的不锈钢流场板 ,并 认为当流道深度为 500 µm 时 µ-DMFC 在 30 ℃ 可 获得最大的功率输出密度为 34 mW/cm<sup>2</sup>。他们认 为采用不锈钢作为流场板材料的 μ-DMFC 其输出 性能要优于硅基 μ-DMFC ,主要是由于不锈钢比硅 具有更好的电导率和热导率。刘晓为教授等<sup>[7]</sup>采 用高温微型冲压技术制作不锈钢流场板,并在其 表面溅射 Au 和 TiN 来防止电化学腐蚀和减少接 触电阻,其μ-DMFC在室温条件下最高输出功率 密度可达到 24 mW/cm<sup>2</sup>。得益于 LIGA 和深反应 离子刻蚀 DRIE( Deep Reactive Ion Etching) 工艺的 成熟 聚合物作为流场板材料开始应用于 μ-DMFC 中。最为典型的聚合物材料是 PDMS。通过 LIGA 或 DRIE 工艺,可以在硅片上获得高深宽比(5:1~ 20:1) 微通道,以此微通道硅片作为微模具,把液 状的 PDMS 注入微模具中,加热固化,就可以得到 相应的以 PDMS 材料制成的流场板<sup>[8]</sup>。Shah 等<sup>[9]</sup> 于 2004 年首次报道了利用软光刻技术制作基于 PDMS 材料的微型氢氧燃料电池,其最大输出功率 仅为 0.35 mW/cm<sup>2</sup>。虽然基于 PDMS 材料的 μ-DMFC 的相关报道比较少,但其流场板制作方式与 微型氢氧燃料电池的流场板制作方式一致。硅、 不锈钢和聚合物三种材料作为 μ-DMFC 流场板的 特性如表1所示。

#### 表1 流场板材料比较

#= #+	材料名称			
村田	硅	不锈钢	聚合物	
电导率	中等	优良	差	
热导率	中等	优良	差	
耐化学腐蚀性	优良	差	优良	
机械强度	差	优良	中等	
适宜微纳加工	适宜	不适宜线宽小于 500 μm 的微纳加工	需制作 微模具	
成本	高	中等	低	
μ-DMFC 输出性能 /( mW•cm <sup>-2</sup> )	<5	>10	<1	

硅基的微纳器件,在充分利用了硅的电子和机 械性能的基础上,实现了微电子与微机械的系统集 成。但是,如表1所示,硅的机械强度不良,脆性高, 封装硅基μ-DMFC时,当锁紧力过大,容易导致流 场板的破裂,使得甲醇溶液从阳极渗漏到阴极。

基于良好的电导率和热导率,采用不锈钢作为 流场板的 μ-DMFC 其输出性能最佳。但不锈钢流 场板也存在明显的不足,其一,流道采用线切割工艺 完成 500 μm 线宽则是线切割加工极限,所以流道 宽度最小只能达到 500 μm,这不利于实现 μ-DMFC 整体的小型化;其二,如表1所示,纯不锈钢耐化学 腐蚀能力较差,μ-DMFC 的阳极氧化反应会产生甲 醛、甲酸等物质,对流场板产生一定程度的腐蚀,因 此不锈钢流场板的 μ-DMFC 工作4~5 h 之后,其性 能会明显下降。

采用微模具制备 PDMS 流场板生产效率高,但 是由于 PDMS 表面能低,与金属粘结能力差,导致其 输出性能偏低。最常用的改善方式是:在未固化的 PDMS 液体中加入硅烷偶联剂,通过自催化交联,改 善固化后 PDMS 表面的极性,增强 PDMS 与金属的 粘结能力<sup>[10-12]</sup>。但是 PDMS 固化收缩时,由于催化 交联的作用,在 PDMS 界面上将产生附加应力。当 应力集中到一定程度时即可引起黏接键断裂,反而 会破坏金属与 PDMS 的粘附性能<sup>[13]</sup>。

目前,无论是单体还是堆栈式的μ-DMFC,流场 板材料的选用都是唯一的。能否选用其中的某两种 材料作为流场板,相互弥补自身所存在的不足,从而 提升μ-DMFC 的输出性能,是值得关注和研究的一 个课题。另外,本文在阳极流场板上设计了3种不 同结构的流道模式,分别是:流道全为通孔,所有流 道上保存有凸台,一半的流道上全为通孔、一半流道 保存有凸台,将比较和分析不同结构下堆栈式 μ-DMFC 的输出性能。

## 1 直接甲醇燃料电池的原理与结构

直接甲醇燃料电池 DMFC(Direct Methanol Fuel Cell) 主要由 3 部分构成: 膜电极 MEA(Membrane Electrode Assembly)、阳极流场板和阴极流场板,如 图 1 所示。反应方程式如下:

阳极氧化反应: CH<sub>3</sub>OH+H<sub>2</sub>O→CO<sub>2</sub>+6H<sup>+</sup>+6e<sup>-</sup> 阴极还原反应: <sup>3</sup>⁄<sub>2</sub>O<sub>2</sub>+6H<sup>+</sup>+6e<sup>-</sup>→3H<sub>2</sub>O 总反应: CH<sub>3</sub>OH+<sup>3</sup>⁄<sub>2</sub>O<sub>2</sub>+H<sub>2</sub>O→CO<sub>2</sub>+3H<sub>2</sub>O

甲醇在阳极催化层被氧化产生  $CO_2 \setminus \overline{DG} + (H^+)$ 和电子( $e^-$ ), $H^+$ 通过质子交换膜 PEM(Proton Exchange Membrane),在阴极催化层与氧气和  $e^-$ 发 生还原反应而生成水。总反应为甲醇与氧气发生反 应生成  $CO_2$  和水,并放出热量。



图 1 DMFC 结构

由于各种损耗的存在,实际应用中的 DMFC 开 路电压低于其热力学平衡电压 1.199 V<sup>[14]</sup>。对于  $\mu$ -DMFC 而言 微流道需承受更大的甲醇溶液流动 所产生的静压力,甲醇溶液渗漏到阴极的现象比大 型 DMFC 更为严重 因此,实际工作电压在 0.3 V ~ 0.5 V 之间。所以,为了满足用户的要求,需将多个 单体  $\mu$ -DMFC 串联或并联起来组成电池堆,以达到 提高  $\mu$ -DMFC 的总电流或者总电压的目的。

## 采用硅和 PDMS 堆栈式 μ-DMFC 的结构

图 2 是堆栈式 μ-DMFC 的结构。阳极采用主动 进料方式 阴极采用被动式自呼吸空气输入。该堆 栈式 μ-DMFC 备有一片硅基阳极流场板和两片 PDMS 阴极流场板。阳极流场板被左右两个单体 μ-DMFC 共用 其蛇形流道上开设通孔 ,以利甲醇溶液 同时在两片 MEA 上并行流动。测试时 阳极流场板 作为负极,两片阴极流场板连接后作为正极。其结 构类似于两个单体 μ-DMFC 并联,从而增加堆栈式 μ-DMFC 的输出电流。



(a)阳极流场板 (b)PET薄膜 (c)MEA (d)阴极流场板 (e)亚克力板

图 2 堆栈式 μ-DMFC 结构

采用硅和 PDMS 两种材料所制造的堆栈式 μ-DMFC 优点为:

(1) 简化结构 ,PDMS 阴极流场板将传统的硅基 阴极流场板和 PDMS 垫片合二为一;

(2)有效保护硅基阳极流场板,避免其破裂。 采用硅基作为流场板的μ-DMFC,即使配备了PDMS 垫片来缓解挤锁紧力,但仍旧无法避免阳极和阴极 流场板之间相互挤压,所产生的挤压应力过大致使 流场板破裂的现象。与垫片相比,具有一定的厚度 PDMS 阴极流场板,可有效缓冲锁紧力,同时通过 PDMS 胶块的微变形,更大的锁紧力也能通过微变 形的 PDMS 胶块均匀地施加于阳极流场板,避免阳 极流场板由于受力不均而导致的破裂。

(3) 加工简单,生产效率高。通过微模具即可以快速方便地直接成型 PDMS 流场板。

## 3 流场板的设计和制作

3.1 硅基阳极流场板的设计

3 种阳极流场板结构,分别是:流道全为通孔, 所有流道上保存有凸台,一半的流道上全为通孔、一 半流道保存有凸台,如图3(a)~图3(c)所示。



流场板外形尺寸为 40 mm×29 mm 流道宽度为 400 μm ,流场有效面积为 11 mm×11 mm。凸台高度 为 200 μm ,凸台长度为 1.5 mm ,间距为 3.1 mm。 通过在流道中布置凸台 ,能够避免流道与流道之间 的沟脊悬空 ,增加流场板的机械强度。而且 ,如图 4 所示 ,由于凸台能够对甲醇溶液起到类似于机械搅 拌的作用 ,因此能够有效降低流道深度方向上甲醇 溶液浓度的梯度差 ,提升甲醇溶液在阳极扩散层上 有效梯度 ,提高阳极反应的动力<sup>[15]</sup>。



图4 流道中凸台提升溶液在扩散层上的梯度

#### 3.2 硅基阳极流场板的制作

以图 3( c) 阳极流场板为例 运用 MEMS 工艺制 作流场板 具体工艺步骤如表 2 所示。图 5 是通过 运用 MEMS 工艺获得的阳极流场板。

表 2 阳极流场板的制作

步骤	x K		示意图			工艺过程
1	/////	////////		////////	/////	氧化
2						光刻, 并腐蚀 出形成通孔的 窗口
3						湿法腐蚀通孔
4						光刻, 并腐蚀 出形成凸台的 窗口
5		<b>ZZZZ</b>	(7772)	(7772)		湿法腐蚀通孔 和凸台
6 注		<b>(</b> 222) 22]硅[		<b>[</b> ]] []] 光刻	<b>/</b> ②] 刘胶 🏢	溅射Cr/Au ⅢⅡCr/Au



图5 硅基阳极流场板(未溅射金属)

## 3.3 PDMS 阴极流场板的设计和制作

阴极流场板采用 PDMS 材料制成。把液状 PDMS 倒入图 6(a) 所示的模具,加热固化,制成阴极流场板。图 6(b) 是成型后的阴极流场板,外形尺

寸为 40 mm×29 mm,厚度为 4 mm。通孔大端尺寸 为 1.8 mm×1.8 mm,小端尺寸为 1.6 mm×1.6 mm, 孔与孔之间的间距为 4.9 mm。成型和固化 PDMS 阴极流场板的基本工艺步骤如下:

(1) PDMS 的配比: 预聚体: 固化剂=10:1;

(2) 常温下,抽真空 60 min,排出液状 PDMS内的气体;

(3) 倒入模具 模腔预先喷涂上一层脱模剂;

(4) 固化:把盛有液体 PDMS 的模具放置在常
 温环境抽真空中2h 后在120 ℃真空烘箱中热烘1
 h 固化 最后在真空中冷却至室温状态。



(a)模具

(b)PDMS阴极流场板

#### 图 6 PDMS 阴极流场板的制作

## 3.4 PDMS 阴极流场板的金属化

成型后的阴极流场板需要金属化,以利收集电 流。在流场区域溅射 Cr/Au,并采用银胶固化以粘 结铜箔胶带。封装测试后,发现堆栈式 μ-DMFC 输 出性能低于单体 μ-DMFC 的输出性能。拆开检查, 发现流场板上的大部分 Cr/Au 以及铜箔都已经脱 落,如图7所示。



图 7 阴极流场板金属化失败

PDMS 流场板金属化失败的原因如下:

(1) PDMS 润湿能力差。当粘接件表面为超疏 水时 润湿能力差。PDMS 表面呈现出超疏水性 ,银 胶胶液难浸润到 PDMS 的原子基团中 ,只能是停留 在 PDMS 表面。

(2)结晶度高。PDMS 是高结晶度物质,当与金属、导电铜箔、银胶粘接时,难发生高聚物分子链的 扩散和相互缠结,无法形成很强的粘附力。

(3)存在弱的边界层。类似于脱模剂的这种弱 边界层的存在大大降低了 PDMS 与金属、导电铜箔、 银胶的粘接强度。

针对 PDMS 的特性,为了实现阴极流场板的有效金属化,提出了如下改进措施:

(1) 铜箔与阴极流场板一体成型。针对 PDMS 与铜箔和银胶难以有效粘合的问题,提出铜箔与流 场板一体成型的改进措施 图 8(a) 所示 将铜箔粘 性面贴在模具上,后把液状的PDMS 倒入模具中。 固化成型后的阴极流场板如图 8(b) 所示。铜箔以 "嵌件"的形式嵌入到阴极流场板中,不仅实现铜箔 与流场板的牢固粘合,同时流场板在金属化的过程 中 Cr/Au 能够同时溅射到流场区域和铜箔上 使之 形成良好的电导性。





(a)阴极流场板的成型

(b)固化后抽取出的阴极流场板

图8 铜箔与流场板一体成型

(2) 有机清洗。针对由于脱模剂所导致的弱的 边界层,有效的去除方式就是采用有机溶液清洗带 有铜箔的阴极流场板。目前最常用的有机溶剂是甲 苯、丙酮和乙醇。甲苯的去油脂的能力强 ,所以阴极 流场板先采用甲苯清洗 清洗时间为3 min。甲苯可 溶解于丙酮,甲苯清洗后,采用丙酮清洗,不仅可以 把残余的油脂去除掉,也可以把甲苯溶解。丙酮易 溶解于乙醇 所以后续接着用乙醇清洗。最后用大 量的去离子水把乙醇溶除,清洗后的阴极流场板放 在真空烘箱内烘干。甲苯对于阴极流场板具有一定 的腐蚀作用 因此必须严格控制甲苯清洗阴极流场 板的时间。通过腐蚀,使 PDMS 表面被扯去部分分 子 就可以在 PDMS 表面就导入了羰基极性基团 ,增 加了表面与金属的粘附性,所以用甲苯清洗阴极流 场板 不仅可以有效去除 PDMS 表面的油脂 而且在 一定程度上提升 PDMS 的润湿能力。

(3) 活化,用低温氧气等离子体法改善 PDMS 表面极性。低温氧气等离子体中的活性粒子具有的 能量一般都接近或超过碳-氢的键能,能与导入系 统的 PDMS 表面发生物理或化学的相互作用。活性 粒子在电场的作用 轰击 PDMS 表面 由于其能量超 过碳-氢的键能 碳-氢断裂 形成大量的悬挂键 如 图 9(a) 和 9(b) 所示。



悬挂键引入大量的氧基团,使得 PDMS 表面分 子链上产生极性,表面张力明显提高,从而改善 PDMS 表面的接触角和表面能 提高 PDMS 与 Cr/Au 的粘附性能和粘接强度。活化工艺参数为:射频功 率为40 W,直流电压为8 V,氧气流速为100 sccm, 活化时间为5 min。

图 10 是采用上述改进工艺重新制备的阴极流 场板 流场板金属化的能力得到了极大的改善。



图 10 改进工艺重新制备的阴极流场板

#### 封装和测试 4

### 4.1 封装

以流道都为通孔的阳极流场板为例 进行堆栈式 μ-DMFC 的封装。如图 11(a) 和 11(b) 所示。其中 MEA 中的 PEM 型号为 Nafion117 扩散层碳纸型号为 Toray-90 阳极电极层材料为 Pt/Ru(质量百分比为 量百分比为 2:3) 武量为  $1 \text{ mg/cm}^2$ 。 PEM 的面积为 23 cm×23 cm 碳纸的面积为 15 cm×15 cm。

封装后整体尺寸为 50 mm×36 mm×13.5 mm。



(a)封装前

图 11 堆栈式 µ-DMFC 的封装

## 4.2 测试

分别对3种不同结构的阳极流场板所封装后的 堆栈式 μ-DMFC 进行测试,甲醇溶液的浓度为 1 mol/L 流速为2 mL/min。测试结果表明,阳极板 上的流道结构一半为通孔,一半为凸台的堆栈式 μ-DMFC 的输出性能最优 ,而流道结构全部为通孔 的堆栈式 μ-DMFC 的输出性能最低。具体数据如 表 3 和图 12(a)、图 12(b) 所示。

阳极流场板	最大输出	最大输出电流	最大输出功率
结构	电压/V	密度/(mA•cm <sup>-2</sup> )	密度/(mW•cm <sup>-2</sup> )
全为通孔	约0.47	69.81	6.36
全为凸台	约0.49	73.02	7.27
-半通孔 ,一半凸台	约0.5	81.25	7.73
$\begin{array}{c} 0.5 \\ 0.4 \\ \ge \\ 0.3 \\ \blacksquare \\ 0.2 \\ 0.1 \\ 0 \end{array}$	10 20 30	→ 全道 全日 通子 	单孔 5台 ↓和凸台 • ▲ ▲ ) 80 90

表 3 堆栈式 μ-DMFC 的最大输出性能



## 5 分析

(1) 流道中带有凸台的堆栈式  $\mu$ -DMFC 的输出 性能优于流道全为通孔堆栈式  $\mu$ -DMFC 的输出性 能。对于流道全为通孔的堆栈式  $\mu$ -DMFC 而言,由 于有不断新鲜的甲醇溶液的输入,甲醇溶液在通孔 流道内浓度分布是比较均匀,不会出现浓度梯度。 由于电化学反应的缘故,在催化层与 PEM 界面的甲 醇溶液的消耗导致了甲醇溶液在电极层(包含扩散 层和催化层)内部的耗尽,浓度下降,从流道内的浓 度值( $C_{\text{PP}}^{0}$ )下降到催化层一个低得多的浓度值 ( $C_{\text{PP}}^{*}$ ),如图 13 所示。

假设反应将甲醇完全耗尽 ,即  $C^*_{\text{甲醇}}$  为零 ,则  $\mu$ -DMFC 的最大极限电流密度  $j_L$  取决于  $C^0_{\text{甲醇}}$  ,即



能 , $D^{\text{eff}}$ 为有效扩散系数 , $\delta$ 为扩散层的厚度。在 MEA 的属性与结构 和甲醇溶液的浓度和流速确定 的前提下 ,提升扩散层和流道界面的浓度  $C^{0}_{\text{PB}}$ ,能 有效提高 μ-DMFC 的最大输出电流密度。

如图 14 是采用 Fluent 软件对于甲醇溶液在带 有凸台的流道中传输进行模拟。溶液在流道通孔区 域传输时流动状态为层流,主要是沿着流道开设的 主流动方向传输。而后通过扩散层的毛细管作用力 把溶液输送到催化层。当流道上布置凸台时,凸台 对溶液传输起到了类似于机械搅拌的作用,使得流 动由层流转换化为紊流。甲醇溶液不仅沿着流道开 设的主流动方向传输,还会沿着垂直于主流动方向 传输,从而把更多的甲醇溶液输送到催化层。依据 图 13,凸台的开设,有效提升扩散层和流道界面的 浓度  $C^0_{\rm ppp}$ ,而根据式(1), $C^0_{\rm ppp}$ 的增加,其最大输出 电流密度必然也会增加。所以阳极流场板设计为全 凸台和一半凸台、一半通孔的两种结构的堆栈式  $\mu$ -DMFC 其最大输出电流密度要优于阳极流场板设计 全为通孔的堆栈式  $\mu$ -DMFC。



图 14 甲醇溶液在带有凸台的流道中流动



图 15 甲醇溶液在全凸台流道传输时产生的压降

台区域的压降约为 23.1 Pa 而通孔区域的压降约为 3.57 Pa。凸台的开设虽然有利于提高扩散层和流道 界面的浓度,但同时也减少了生成物 CO,的排出空 间 由于蛇形流道只有一个传动路径 传输空间的减 小 造成 CO, 局部淤积 在甲醇溶液的流速不变的前 提下 流道压降迅速增加 直至最终把生成物从流道 中排出。压降的增加,增大了流道内的传输能耗,抑 制了生成物的及时排出 局部产生了气阻效应。特别 是在高电流密度区域,处于全凸台阳极板的流道后 段,由于能耗的不断累积增加,气阻效应会比较明显, 这反而不利于甲醇溶液传输进入扩散层。所以 比较 3 种不同结构流场板的堆栈式 μ-DMFC 的最大输出 电流密度可以发现 ,全凸台堆栈式 μ-DMFC 比全通孔 的堆栈式 μ-DMFC 最大输出电流密度仅提高了 3.21 mA/cm<sup>2</sup> 而一半通孔与一半凸台的堆栈式 μ-DMFC 则是提高了 11.44 mA/cm<sup>2</sup>。因此, 阳极流场板设计 成一半通孔与一半凸台 其堆栈式 µ-DMFC 的输出性 能最优。

## 6 总结

(1) 通过铜箔与阴极流场板一体成型、有机清洗和 PDMS 表面活化等改进措施显著提升了 PDMS 阴极流场板的金属化能力,其流场板与硅基材料一样具有良好的电流收集能力。

(2) 阳极流场板中开设凸台有利于提高扩散层 和流道界面的浓度 从而提升了堆栈式 μ-DMFC 反应 动力 .但凸台的开设 增大了流道内的传输能耗 抑制 了生成物的及时排出 局部产生了气阻效应。通过实 验验证 .阳极流场板设计成一半通孔和一半凸台的结 构 其堆栈式 μ-DMFC 的输出性能最优 .最大输出电 压约为 0.5 V .最大输出电流密度为 81.25 mA/cm<sup>2</sup> , 最大输出功率为 7.73 mW/cm<sup>2</sup>。

#### 参考文献:

[1] Kamarudina S K, Achmada F, Daud W R W. Overview on the Application of Direct Methanol Fuel Cell (DMFC) for Portable Electronic Devices [J]. International Journal of Hydrogen Energy,



曾毅波(1978-),男,工程师,硕士研究 生,研究方向为微能源系统,微纳加工 工艺,微纳表征技术,zyb2005@xmu. edu.cn; 2009 34(16):6902-6916.

- [2] Kelley S C ,Deluga G A ,Smyrl W H. A Miniature Methanol/Air Polymer Electrolyte Fuel Cell[J]. Electrochem Solid-State Letter , 2000 3(9):407-409.
- [3] 钟凌燕, 王晓红, 姜英琪, 筹. 微型自吸氧直接甲醇燃料电池的阳极极板设计研究[J]. 传感技术学报 2006, 19(5): 2163-2166.
- [4] Wang X H ,Zhou Y A ,Zhang Q ,et al. An Air-Breathing Micro Direct Methanol Fuel Cell Stack Employing a Single Shared Anode Using Silicon Microfabrication Technologies [J]. J Micromech Microeng 2009 ,19: 1-8.
- [5] 张鹏 张宇峰 盖琪琦 等. 微型直接甲醇燃料电池阳极流场结构[J]. 纳米技术与精密工程 2012,10(3):204-210.
- [6] Wong C W Zhao T S ,Ye Q ,et al. Experimental Investigations of the Anode Flow Field of a Micro Direct Methanol Fuel Cell [J]. Journal of Power Sources 2006, 155: 291-296.
- [7] 张博 张宇峰 苑振宇 等. 自呼吸式微型直接甲醇燃料电池的设 计与性能分析[J]. 纳米技术与精密工程 2011 9(5):432-435.
- [8] 刘 波 吴一辉 张平 等.基于微模塑复制技术的平面线圈研制[J].传感技术学报 2006,19(5):1963-1969.
- [9] Shah K ,Shin W C ,Besser R S. A PDMS Micro Proton Exchange Membrane Fuel Cell by Conventional and Non-Conventional Microfabrication Techniques [J]. Sensors and Actuators 2004 97(2-3): 157-167.
- [10] Bu J L, Wang P C, Ai L Q, et al. Effect of a Filler Surface Treatment on the Properties of Conductive Silicone Rubber Filled with Ag-Coated Cu Flakes for EMI Shielding [J]. Advanced Materials Research 2011, 15: 157-167.
- [11] Liu C X ,Choi J W. Patterning Conductive PDMS Nanocomposite in an Elastomer Using Microcontact Printing [J]. J Micromech Microeng 2011 ,15: 1992–1999.
- [12] Lee K J ,Fosser K A ,Nuzzo R G. Fabrication of Stable Metallic Patterns Embedded in Poly( Dimethylsiloxane) and Model Applications in Non-Planar Electronic and Lab-on-a-Chip Device Patterning [J]. J Micromech Microeng 2011 J5: 1992–1999.
- [13] 钟仙芳,林滨梅,卫中领,等.金属表面硅烷表面处理技术研究 进展[C]//耐蚀金属材料第十一届学术年会论文集,包头,中 国: C-10 2008:346-340.
- [14] O' Hayre R ,Colella W ,Prinz F B ,et al. Fuel Cell Fundamentals [M]. Hoboken N. J.: John Wiley & Sons 2006.
- [15] Wang Q ,Wang X H ,Zhong L Y ,et al. Design ,Optimization and Microfabrication of a Micro Direct Methanol Fuel Cell with Microblocks in Anode Structure [J]. Sensors and Actuators A: Physical 2009 ,154(2):247-254.
- [16] 韩国军. 流体力学基础与应用[M]. 北京: 机械工业出版社 2012.



郭 航(1967-), 男 教授,博导,研究方向为微机电系统、微能源技术、传感器以及纳米技术 hangguo@ xmu. edu. cn。