## PEMFC一维动态机理模型及水含量状态预测

徐领1

1.汽车安全与节能国家重点实验室,清华大学,北京

简介:为了提高质子交换膜燃料电池(Proton Exchange Membrane Fuel Cell, PEMFC)的效率、延长其寿命,水管理是必须解决的问题。但原位观测电堆内部水传递状态难度较大,因此通过机理建模预测电堆内部水传递状态成为一种重要方法。本研究利用COMSOL Multiphysics®建立了沿质子传递方向的PEMFC一维动态机理模型,仿真了GDL内部无液态水和有液态水两种工况下燃料电池的运行,结合瞬态仿真结果对PEMFC内部水传递状态进行了预测。

**计算方法**:模型将PEMFC划分为阳极GDL、质子交换 膜和阴极GDL三个域,忽略气体流道和催化剂层的 厚度,将其视为边界点。

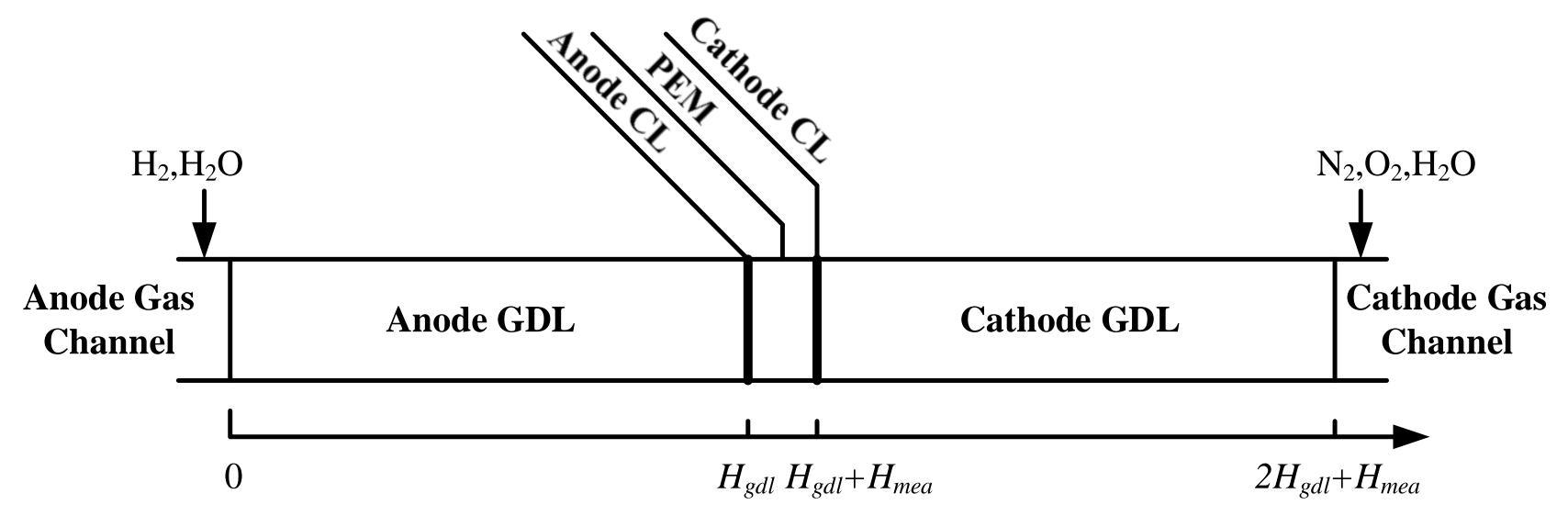


图 1. PEMFC一维动态机理模型简图

使用"数学"物理场接口中的"对流-扩散方程"描述三个域内的物质传递过程;用"边界常微分与微分代数方程"描述边界点的状态。流道处采用对流传质边界条件;催化剂层处采用狄氏边界条件。 膜内水传递:

$$\frac{\rho_{\text{mem}}}{M_{\text{eq}}} \frac{\partial \lambda}{\partial t} + \frac{\partial}{\partial x} \left( -\frac{\rho_{\text{mem}}}{M_{\text{eq}}} D(\lambda) \frac{\partial \lambda}{\partial x} + \frac{2.5}{22} \frac{i_{\text{fc}}}{F} \lambda \right) = 0$$

GDL内水传递及氧气扩散:

$$\varepsilon_{\text{gdl}} \frac{\partial C_{\text{w}}}{\partial t} = \frac{\partial}{\partial x} \left( D_{\text{TP}} \frac{\partial C_{\text{w}}}{\partial x} \right)$$
$$\frac{\partial C_{\text{O}_2}}{\partial t} + \frac{\partial}{\partial x} \left( -D_{\text{O}_2}^{\text{eff}} \frac{\partial C_{\text{O}_2}}{\partial x} \right) = 0$$

流道边界点:

$$\begin{split} \frac{\mathrm{d}C_{\mathrm{gc}}}{\mathrm{d}t} &= \frac{V_{\mathrm{g,in}}}{L_{\mathrm{ch}}}C_{\mathrm{v,in}} - \frac{J_{\mathrm{w|x=GC}}}{H_{\mathrm{ch}}} - \frac{V_{\mathrm{g,out}}}{L_{\mathrm{ch}}}C_{\mathrm{gc}} \\ \frac{\mathrm{d}C_{\mathrm{O_{2},ch}}}{\mathrm{d}t} &= \frac{V_{\mathrm{g,in}}}{L_{\mathrm{ch}}}C_{\mathrm{O_{2},in}} - \frac{V_{\mathrm{g,out}}}{L_{\mathrm{ch}}}C_{\mathrm{O_{2},ch}} + \frac{J_{\mathrm{O_{2}}}|_{\mathrm{x=H_{mea}+2H_{gdl}}}}{H_{\mathrm{ch}}} \end{split}$$

催化剂层边界点:

$$\frac{\mathrm{d}C_{\mathrm{ccl}}}{\mathrm{d}t} = \frac{1}{H_{\mathrm{cl}}} \left( J_{\mathrm{mem}} + \frac{i_{\mathrm{fc}}}{2F} - J_{\mathrm{c}} \right), \quad \frac{\mathrm{d}C_{\mathrm{acl}}}{\mathrm{d}t} = \frac{1}{H_{\mathrm{cl}}} \left( J_{\mathrm{a}} - J_{\mathrm{mem}} \right)$$

将三个域分别划分为10个网格,由于网格数较少, 采用MUMPS直接求解算法,将全部方程耦合求解。 结果: 首先仿真了GDL内无液态水出现的工况,分析了电流阶跃时PEMFC内部的水传递状态的变化及其对电压损失的影响。之后仿真了GDL内有液态水出现的工况,分析了阴极GDL内液态水的过渡过程。

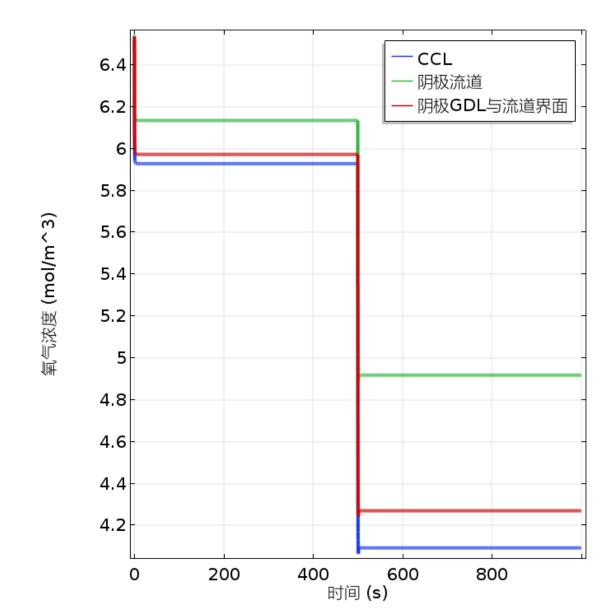


图 2. 单相流工况下氧气浓度随时间的变化

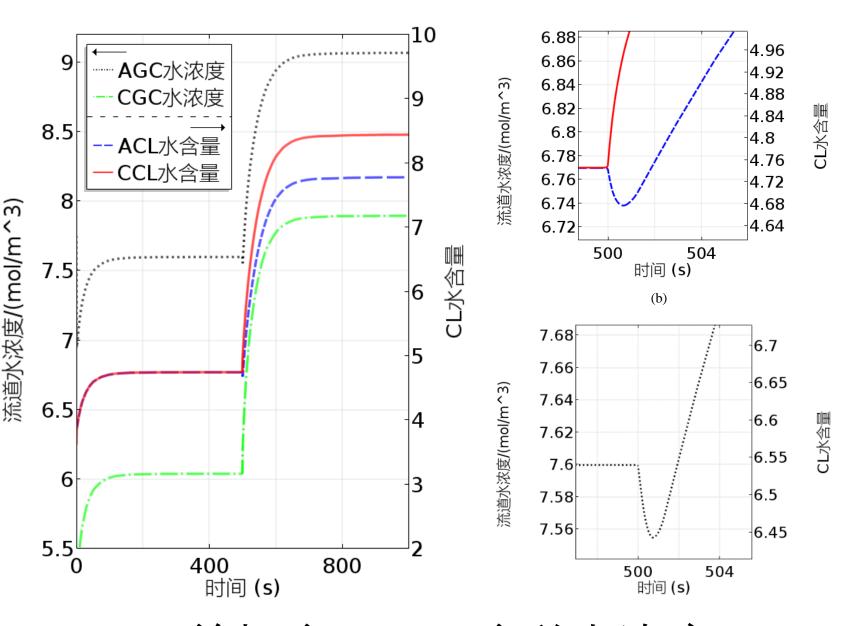


图 3. 单相流工况下流道水浓度及催化剂层水含量随时间的变化

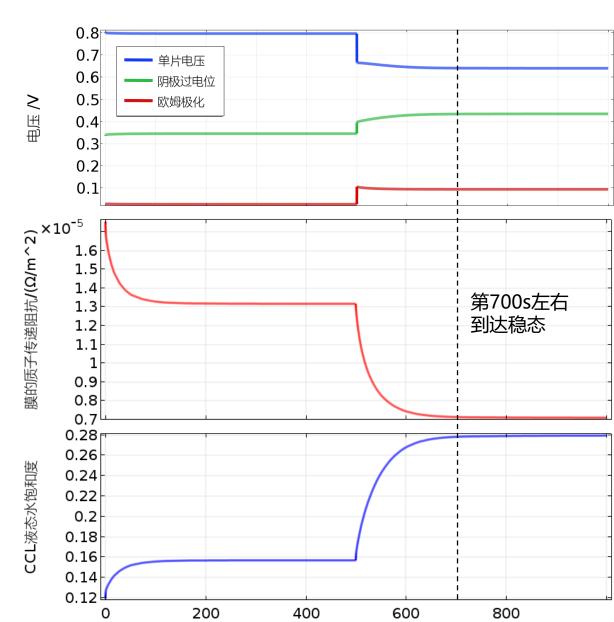


图 4. 单相流工况下水传递状态 变化对PEMFC电压的影响

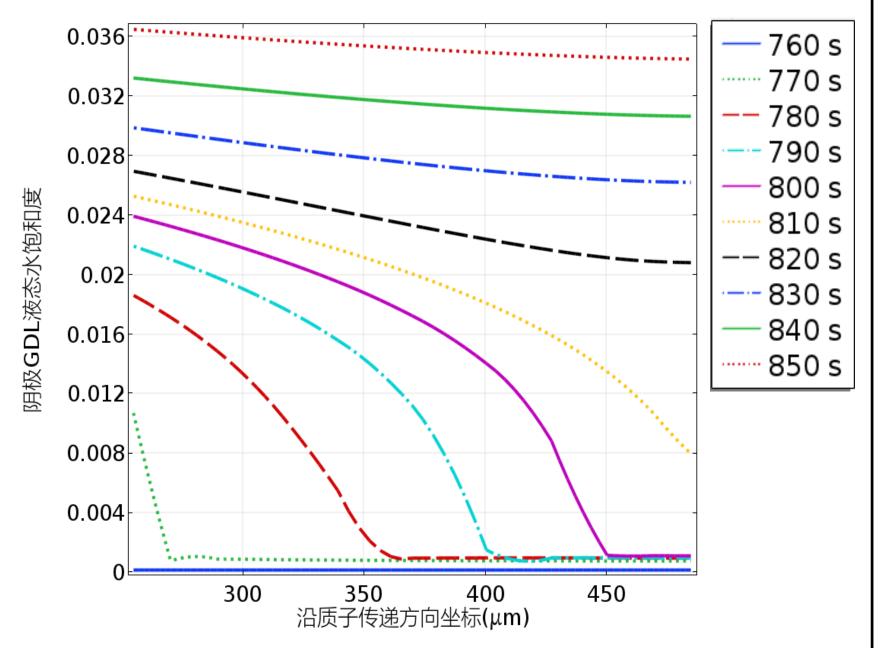


图 5. 两相流工况下阴极GDL内液态水饱和度分布随时间的变化

结论: 通过对仿真结果的分析, 可以得出以下结论

- 1. 电流阶跃增大时,阳极流道水浓度及催化剂层水含量呈现先短暂减小后增大的趋势,表明 PEMFC在负荷突然增大时,阳极容易发生短暂的膜干。
- 2. 电流阶跃增大时,阴极催化剂层氧气浓度降低最多,GDL与流道界面其次,流道内部降低幅度最小。表明PEMFC负荷增大时,阴极催化剂层容易发生缺气现象。
- 3. GDL内有液态水出现的工况下,液态水经历了: 从阴极催化剂层出现且前锋面向流道方向移动; 前锋面到达流道且液态水饱和度分布向线性分 布过渡;液态水饱和度线性分布这三个阶段。

本一维模型有助于我们更加深入地理解PEMFC内部的水传递现象,对PEMFC的设计和控制优化都具有一定的参考价值。未来可以增加沿流道方向和流道-流道方向的维度,搭建多维的PEMFC机理模型。

## 参考文献:

- 1. Springer, T. E., Zawodzinski, T. A., & Gottesfeld, S. (1991). Polymer electrolyte fuel cell model. Journal of the electrochemical society, 138(8), 2334-2342.
- Hu, J., Li, J., Xu, L., Huang, F., & Ouyang, M. (2016). Analytical calculation and evaluation of water transport through a proton exchange membrane fuel cell based on a one-dimensional model. Energy, 111, 869-883.
- Pasaogullari, U., & Wang, C. Y. (2005). Two-phase modeling and flooding prediction of polymer electrolyte fuel cells. Journal of The Electrochemical Society, 152(2), A380-A390.