Modelagem Computacional Multi-Escala de Fenômenos Eletrocinéticos em Meios Porosos Argilosos Carregados Eletricamente

 $\mbox{July H. S. Mariano}^1, \quad \mbox{Sidarta Lima}^1, \label{eq:July H. S. Mariano}$

Eduardo Rangel Gomes¹

¹Universidade Federal do Rio Grande do Norte – DMAT/UFRN Av. Senador Salgado Filho s/n°, 59078–970, Natal, RN, E-mail: sidarta@ccet.ufrn.br.

5 de maio de 2014

Palavras-chave: Modelagem Multiescala, Teoria da Camada Dupla, Eletroquímica, Homogeneização, Self-Consistent, Elementos Finitos, Eletroremediação.

Resumo: Neste trabalho de pesquisa propomos uma modelagem matemática e computacional em três escalas de fenômenos eletrocinéticos de solos argilosos carregados eletricamente. O sistema de equações microscópico que governa o acoplamento hidro-eletroquímico é derivado na escala macroscópica utilizando a técnica de homogeneização de estruturas periódicas. O sistema de equações na escala de Darcy não linear é discretizado utilizando o método de elementos finitos. Diferentemente dos resultados obtidos por (Cirilo, 2013), neste trabalho propomos a utilização do método de Newton-Raphson para a discretização das equação e a utilização do método self-consistent para a derivação dos parâmetros efetivos em geometrias mais complexas. As soluções numéricas permitem descrever o processo de eletroremediação de solos argilosos.

1 Introdução

Neste trabalho de pesquisa propomos uma modelagem computacional multiescala com o intuito de simular o acoplamento hidro–eletroquímico em meios porosos argilosos utilizando a técnica multiescala de homogeneização de estruturas periódicas e o método self–consistent [1][3][4][5]. A fase sólida consiste de partículas da argila e os poros preenchidos por uma solução contendo quatro solutos iônicos (Na^+, H^+, Cl^-, OH^-) . Na escala microscópica, o movimento da solução eletrolítica é governado pelo problema de Stokes enquanto que o transporte dos solutos iônicos modelados utilizando equações do tipo Nernst-Planck. O modelo matemático microscópico/nanoscópico é derivado na escala de Darcy utilizando a técnica de homogeneização de estruturas periódicas [4][5]. O sistema de equações macroscópico é suplementado por condições de contorno do tipo Dirichlet e as soluções numéricas do modelo não linear são obtidas utilizando o método de elementos finitos [6]. O modelo matemático/numérico permite simular o processo de eletroremediação de solos argilosos.

2 Modelo Microscópico

Consideramos o domínio microscópico um meio bifásico $\Omega = \Omega_s \cup \Omega_f \subset \mathbb{R}^3$ onde Ω_s é a fase sólida carregada eletricamente e Ω_f os poros preenchidos por uma solução aquosa com Γ_{fs} a interface

fluido/sólido. O escoamento lento do fluido nos poros é governado pelo clássico problema de Stokes

$$\begin{cases} \mu \Delta \mathbf{v} - \nabla p = 0\\ \nabla \cdot \mathbf{v} = 0 \end{cases} \quad \text{em } \Omega_f \tag{1}$$

onde μ é a viscosidade do fluido, **v** o campo de velocidade e p a pressão termodinâmica. Denotando C_{ib} com $(i = Na^+, H^+, Cl^-, OH^-)$ a concentração das espécies no domínio microscópico, o transporte dos solutos iônicos é dado pelas equações de Nernst-Planck

$$\frac{\partial C_{Nab^+}}{\partial t} + \nabla \cdot (C_{Nab^+} \mathbf{v}) - \nabla \cdot \left[D_{Na^+} \left(\nabla C_{Nab^+} + C_{Nab^+} \nabla \overline{\phi} \right) \right] = 0$$
(2)

$$\frac{\partial C_{Hb^+}}{\partial t} + \nabla \cdot (C_{Hb^+} \mathbf{v}) - \nabla \cdot \left[D_{H^+} \left(\nabla C_{Hb^+} + C_{Hb^+} \nabla \overline{\phi} \right) \right] + \dot{m} = 0$$
(3)

$$\frac{\partial C_{Clb^{-}}}{\partial t} + \nabla \cdot (C_{Clb^{-}}\mathbf{v}) - \nabla \cdot \left[D_{Cl^{-}} \left(\nabla C_{Clb^{-}} - C_{Clb^{-}} \nabla \overline{\phi} \right) \right] = 0$$
(4)

$$\frac{\partial C_{OHb^{-}}}{\partial t} + \nabla \cdot \left(C_{OHb^{-}} \mathbf{v} \right) - \nabla \cdot \left[D_{OH^{-}} \left(\nabla C_{OHb^{-}} - C_{OHb^{-}} \nabla \overline{\phi} \right) \right] + \dot{m} = 0$$
(5)

em Ω_f ,

onde D_i é o coeficiente de difusão das espécies, $\overline{\phi} = F\phi/RT$ o potencial elétrico adimensional com $\{F, R, T\}$ a constante de Faraday, constante universal dos gases ideais e temperatura. Além disso, \dot{m} denota o termo de fonte que descreve a produção dos íons H^+ e OH^- devido a eletrólise da água. Para o fechamento do sistema de equações microscópico consideramos a condição de eletroneutralidade e o produto iônico da água dados na forma

$$C_{Nab^+} + C_{Hb^+} = C_{Clb^-} + C_{OHb^-} = C_b \tag{6}$$

$$C_{Hb^+}C_{OHb^-} = K_W \tag{7}$$

onde $K_W = 10^{-14} (mol/l)^2$ é o produto iônico da água.

٦

Fazendo uso do produto iônico da água (7) obtemos a equação do pH dada pela subtração das equações (3)–(5). Além disso, utilizando a condição da eletroneutralidade (6), a equação para o potencial elétrico é obtida pela subtração das equações dos cátions e ânions. Dessa forma, o sistema de equações microscópico é reescrito na seguinte forma

$$\begin{cases}
\nabla \cdot \mathbf{v} = 0 \\
\mu \Delta \mathbf{v} - \nabla p = 0 \\
\frac{\partial C_{Nab^+}}{\partial t} + \nabla \cdot (C_{Nab^+} \mathbf{v}) - \nabla \cdot \left[D_{Na^+} \left(\nabla C_{Nab^+} + C_{Nab^+} \nabla \overline{\phi} \right) \right] = 0 \\
\frac{\partial \left(\Theta C_{Hb^+} \right)}{\partial t} + \nabla \cdot \left(\Theta C_{Hb^+} \mathbf{v} \right) - \nabla \cdot \left[\widehat{D}_H \left(\nabla C_{Hb^+} + C_{Hb^+} \nabla \overline{\phi} \right) \right] = 0 \\
\nabla \cdot \left(A \nabla C_{Nab^+} + B \nabla C_{Hb^+} + C \nabla \overline{\phi} \right) = 0
\end{cases}$$
(8)

com

$$\begin{split} \Theta &:= 1 - \frac{K_W}{C_{Hb^+}^2} \qquad \widehat{D}_H := D_{H^+} + \frac{D_{OH^-}K_W}{C_{Hb^+}^2} \qquad A := F\left(D_{Na^+} - D_{Cl^-}\right) \\ B &:= F\left[D_{H^+} - D_{Cl^-} + \frac{\left(D_{OH^-} - D_{Cl^-}\right)K_W}{C_{Hb^+}^2}\right] \\ C &:= F\left[\left(D_{Na^+} + D_{Cl^-}\right)C_{Nab^+} + \left(D_{H^+} + D_{Cl^-}\right)C_{Hb^+} + \frac{\left(D_{OH^-} - D_{Cl^-}\right)K_W}{C_{Hb^+}}\right] \end{split}$$

Para o sistema hidrodinâmico consideramos uma condição de deslizamento do campo de velocidade dada pela equação de Helmholtz-Smoluchowsky dada por [3] [6]

$$\nu \cdot \boldsymbol{\tau} = \frac{\widetilde{\epsilon}_0 \widetilde{\epsilon}_r \zeta}{\mu} \nabla \phi \cdot \boldsymbol{\tau} \qquad \text{sobre} \quad \Gamma_{fs} \tag{9}$$

onde $\tilde{\epsilon}_0$ a permissividade do vácuo, $\tilde{\epsilon}_r$ a constante dielétrica do meio e ζ o potencial elétrico na superfície da partícula sólida. Além disso, para o transporte das espécies, assumimos condições de Newman não homogênea para a componente normal do fluxo eletrodifusivo dos íons

$$\begin{pmatrix}
-D_{Na^{+}} \left(\nabla C_{Nab^{+}} + C_{Nab^{+}} \nabla \overline{\phi} \right) \cdot \mathbf{n} = \frac{\partial \Gamma_{Na^{+}}}{\partial t} \\
-\widehat{D}_{H} \left(\nabla C_{Hb^{+}} + C_{Hb^{+}} \nabla \overline{\phi} \right) \cdot \mathbf{n} = \frac{\partial}{\partial t} \left(\gamma_{H^{+}} + \Gamma_{H^{+}} - \Gamma_{OH^{-}} \right) \\
\left(A \nabla C_{Nab^{+}} + B \nabla C_{Hb^{+}} + C \nabla \overline{\phi} \right) \cdot \mathbf{n} = 0$$
sobre Γ_{fs} (10)

onde o termo Γ_i com $(i = Na^+, H^+, Cl^-, OH^-)$ é a adsorção elétrica dos íons na camada dupla e γ_{H^+} representa a adsorção química derivado na modelagem nanoscópica do problema na seguinte forma [3]

$$\Gamma_{i^{\pm}} = 2C_{ib}L_D \left[\exp\left(\mp \frac{F\zeta}{RT}\right) - 1 \right]$$
$$\gamma_{H^+} = \frac{\Gamma_{max}}{2} \left(\frac{K_1 C_{H_0^+} - 1}{K_1 C_{H_0^+} + 1} \right)$$

onde L_D é o comprimento de Debye, ζ é o potencial zeta, Γ_{max} é a densidade máxima de sítios disponíveis para a protonação/deprotonação e K_1 é constante de equilíbrio da reação química.

Denotando $\overline{\Omega}_Z$ o domínio nanoscópico consistindo de uma fina camada na interface fluido/sólido, realizando um procedimento de downscaling, a equação de Poisson–Boltzmann dada na forma

$$\begin{cases} \widetilde{\epsilon}\widetilde{\epsilon}_{0}\triangle\varphi = 2FC_{b}\sinh\left(\frac{F\varphi}{RT}\right) & \text{em } \overline{\Omega}_{Z} \\ \widetilde{\epsilon}\widetilde{\epsilon}_{0}\nabla\varphi \cdot \boldsymbol{n} = \sqrt{8\widetilde{\epsilon}\widetilde{\epsilon}_{0}RTC_{b}}\sinh\left(\frac{F\zeta}{RT}\right) & \text{sobre } \Gamma_{fs} \end{cases}$$
(11)

onde $C_b = C_{Nab^+} + C_{Hb^+}$ é a concentração do bulk, φ o potencial elétrico com $\zeta = \varphi|_{\Gamma_{fs}}[2, 3]$.

3 Modelo Macroscópico

Aplicando o procedimento formal de homogeneização de estruturas periódicas ao modelo na escala do poro (8)-(11) deduzimos as equações na escala de Darcy na forma [2][5]

$$\begin{cases} \nabla \cdot \mathbf{V}_{\mathbf{D}} = \nabla \cdot (-\mathbf{K}_{\mathbf{P}} \nabla p - \mathbf{K}_{\mathbf{E}} \nabla \phi) = 0\\ \frac{\partial (R_N C_{Nab^+})}{\partial t} + \nabla \cdot \left[C_{Nab^+} \mathbf{V}_{\mathbf{D}} - \mathbf{D}_{\mathbf{Na}^+}^{\text{eff}} \left(\nabla C_{Nab^+} + C_{Nab^+} \nabla \overline{\phi} \right) \right] = 0\\ \frac{\partial (R_H C_{Hb^+})}{\partial t} + \nabla \cdot \left[\Theta C_{Hb^+} \mathbf{V}_{\mathbf{D}} - \widehat{\mathbf{D}}_{\mathbf{H}^+}^{\text{eff}} \left(\nabla C_{Hb^+} + C_{Hb^+} \nabla \overline{\phi} \right) \right] = 0\\ \nabla \cdot \left(\mathbf{A}^{\text{eff}} \nabla C_{Nab^+} + \mathbf{B}^{\text{eff}} \nabla C_{Hb^+} + \mathbf{C}^{\text{eff}} \nabla \overline{\phi} \right) = 0 \end{cases}$$
(12)

onde $\mathbf{V_D}$ é a velocidade de Darcy e os parâmetro efetivos dados pelos problemas de fechamento na escala microscópica

$$\begin{split} \mathbf{K}_{\mathbf{E}} &= \frac{\widetilde{\epsilon_0}\widetilde{\epsilon_r}\zeta}{\mu} < \mathbf{I} + \nabla_y \mathbf{f} > \quad \widehat{\mathbf{D}}_{\mathbf{H}^+}^{\text{eff}} = \widehat{D}_{H^+} < \mathbf{I} + \nabla_y \mathbf{f} > \quad \mathbf{D}_{\mathbf{Na}^+}^{\text{eff}} = D_{Na^+} < \mathbf{I} + \nabla_y \mathbf{f} > \\ \mathbf{K}_{\mathbf{P}} &= \frac{1}{\mu} < \kappa_{\mathbf{p}} > \quad R_H = \eta \Theta^0 + < \frac{\partial}{\partial C_{Hb^+}} (\gamma_{H^+} + \Gamma_{H^+} - \Gamma_{OH^-}) >_{fs} \quad R_N = \eta + < \frac{\partial \Gamma_{Na^+}}{\partial C_{Nab^+}} >_{fs} \\ \mathbf{A}^{\text{eff}} &= A < \mathbf{I} + \nabla_y \mathbf{f} > \quad \mathbf{B}^{\text{eff}} = B < \mathbf{I} + \nabla_y \mathbf{f} > \quad \mathbf{C}^{\text{eff}} = C < \mathbf{I} + \nabla_y \mathbf{f} > \end{split}$$

com η a porosidade do meio e { $\kappa_{\mathbf{p}}, \mathbf{f}$ } funções características [3]. Para uma geometria de placas planas paralelas [2][6] a solução dos parâmetros efetivos acima são dadas na forma

$$\begin{split} K_{E}^{eff} &= -\frac{\eta \epsilon_{0} \epsilon_{r} \zeta}{\mu_{f}} \quad K_{P}^{eff} = \frac{H^{3}}{3 \left(H + \delta\right) \mu_{f}} \quad \widehat{D}_{H^{+}}^{eff} = \eta \left(D_{H^{+}} + \frac{D_{OH^{-}} K_{W}}{C_{Hb^{+}}^{2}}\right) \\ D_{Na^{+}}^{eff} &= \eta D_{Na^{+}} \quad A^{eff} = F\eta \left(D_{Na^{+}} - D_{Cl^{-}}\right) \quad R_{H} = \frac{H\Theta + \beta}{H + \delta} \quad R_{N} = \frac{H + \alpha}{H + \delta} \\ B^{eff} &= F\eta \left[D_{H^{+}} - D_{Cl^{-}} + \frac{\left(D_{OH^{-}} - D_{Cl^{-}}\right) K_{W}}{C_{Hb^{+}}^{2}}\right] \\ C^{eff} &= F\eta \left[\left(D_{Na^{+}} + D_{Cl^{-}}\right) C_{Nab^{+}} + \left(D_{H^{+}} + D_{Cl^{-}}\right) C_{Hb^{+}} + \frac{\left(D_{OH^{-}} - D_{Cl^{-}}\right) K_{W}}{C_{Hb^{+}}}\right] \end{split}$$

onde $\alpha := \partial \Gamma_{Na^+} / \partial C_{Nab^+} \in \beta := \partial (\gamma_{H^+} + \Gamma_{H^+} - \Gamma_{OH^-}) / \partial C_{Hb^+}.$

4 Aplicação à Descontaminação de Solos

Para a obtenção da solução do modelo, o sistema de equações (12) é suplementado por condições de contorno de Dirichlet na fronteira macroscópica. O sistema de equações macroscópico unidimensional é linearizado via método de Newton–Raphson e discretizado utilizando o método dos elementos finitos [6]. Nas figuras (1)–(2) traçamos os perfis da concentração de sódio e do pH considerando um concentração inicial de sódio $C_{Nab} = 10mol/m^3$ e pH = 7.0, bem como os valores $C_{Nab}(0) = 10mol/m^3$, $C_{Nab}(L) = 1mol/m^3$ e pH = 7.0 nos eletrodos. Observando o comportamento do pH constatamos que o regime estacionário é obtido onde a amostra atinge o patamar pH = 7.7. Respectivamente temos nas figuras (3)–(4) as curvas para a concentração de sódio e do pH considerando um concentração inicial de sódio $C_{Nab} = 1mol/m^3$ e pH = 4.0, bem como os valores $C_{Nab}(0) = 10mol/m^3$, $C_{Nab}(L) = 1mol/m^3$ e pH = 4.0 nos eletrodos. Observando o comportamento do pH constatamos que o regime estacionário é obtido onde a amostra atinge a sódio e do pH considerando um concentração inicial de sódio $C_{Nab} = 1mol/m^3$ e pH = 4.0, bem como os valores $C_{Nab}(0) = 10mol/m^3$, $C_{Nab}(L) = 1mol/m^3$ e pH = 4.0 nos eletrodos. Observando o comportamento do pH constatamos que o regime estacionário é obtido onde a amostra atinge o patamar pH = 4.4.



Figura 1: Evolução da concentração em função da coordenada espacial.



Figura 2: Evolução do pH em função da coordenada espacial.



Figura 3: Evolução da concentração em função da coordenada espacial.



Figura 4: Evolução do pH em função da coordenada espacial.

5 Conclusão

Neste trabalho desenvolvemos a modelagem multi-escala do acoplamento hidro-eletroquímico em meios porosos argilosos carregados eletricamente. Na microescala postulamos as equações da hidrodinâmica e do transporte dos íons considerando o meio poroso rígido e fluido incompressível. Em seguida, adotamos um procedimento de downscaling para descrever o que ocorre na dupla camada elétrica com o objetivo de derivar as leis constitutivas para a adsorção eletroquímica na interface fluido/sólido. De posse do modelo micro/nanoscópico, adotamos a técnica multiescala de homogeneização para derivar o modelo na escala de Darcy. O modelo macroscópico foi suplementado com condições de contorno de Dirichlet e soluções numéricas derivadas a partir do método de elementos finitos com o método de Newton-Raphson. As soluções numéricas permitem descrever o processo de eletroremediação de solos argilosos.

Referências

- Alshawabkeh AN, Acar YB, Electrokinetic remediation: theoretical model. J Geotech Eng, 122:186–196 (1996)
- [2] Lima, S.A., Murad, M. A., Moyne, C. and Stemmelen, D., A three scale model of pH-dependent steady flows in 1:1 clays, Acta Geotechnica vol. 3, pp. 153174 (2008)
- [3] Lima, S.A., Murad, M. A., Moyne, C. and Stemmelen, D. and Boutin C., A Three-Scale Model of *pH*-dependent flows and Ion Transport with Equilibrium Adsorption in Kaolinite Clays I and II. *Transport in Porous Media* (2010) 85:23–44
- [4] Auriault, J. L., Boutin, C., Geindreau, C., Homogenization of Coupled Phenomena in Heterogeneous Porous Media, John Wiley & Sons (2009).
- [5] Sanchez–Palencia, E.: Non-Homogeneous Media and Vibration Theory, Lectures Notes in Physics, Springer Verlag (1980).
- [6] Igreja, I., Modelos Multi-escala Localmente Perturbativos para o Transporte de Solutos Iônicos em Meios Porosos Argilosos, Dissertação de Mestrado, LNCC (2010).
- [7] CIRILO, Aldemir; LIMA, Sidarta. Modelagem Multi-Escala de Fenômenos Eletroquímicos em Meios Porosos Argilosos.