Proceeding Series of the Brazilian Society of Computational and Applied Mathematics

# Estimativa de Fluxo de Calor Bidimensional com Variação Temporal Empregando o Método de Monte Carlo com Cadeias de Markov

Gabriel Teixeira Soares das Neves<sup>1</sup>
Instituto Federal de Educação, Ciência e Tecnologia Fluminense, IFF, Quissamã, RJ
Instituto Politécnico, UERJ, Nova Friburgo, RJ
Luiz Alberto da Silva Abreu<sup>2</sup>
Diego Campos Knupp<sup>3</sup>
Antônio José da Silva Neto<sup>4</sup>
Instituto Politécnico, UERJ, Nova Friburgo, RJ

Resumo. Neste trabalho é abordado o problema inverso de estimativa de fluxo de calor bidimensional e com variação temporal aplicado a uma placa de alumínio. A formulação Classical Lumped foi empregada através da espessura da placa de modo a melhorar o custo computacional sem perda de qualidade da solução numérica do problema direto, calculada através do método de diferenças finitas. Uma abordagem Bayesiana, utilizando o Método de Monte Carlo com Cadeias de Markov, foi utilizada para a obtenção da solução do problema inverso. Para regularização do problema foi proposta uma priori na forma de Variação Total dos Parâmetros. A abordagem foi analisada utilizando medições simuladas e se mostrou robusta para casos com baixo ruído.

**Palavras-chave**. Problema Inverso, Estimação de Fluxo de Calor, Inferência Bayesiana, Variação Total dos Parâmetros

# 1 Introdução

Em um problema de transferência de calor nem sempre são conhecidos possíveis fluxos de calor no contorno e suas estimações a partir de medições indiretas configuram-se como um problema inverso [8]. Problemas desse tipo vêm se mostrando relevantes para aplicações em diversas áreas de interesse, como o superaquecimento de *microchips* em eletrônica [2], detecção de perda de calor na produção de energia [3] e a detecção de tumo-res na Medicina [5], para citar alguns. Técnicas como o método do gradiente conjugado já foram empregadas para a tarefa de estimar simultaneamente a variação espacial e temporal de fluxos de calor há algum tempo, como em [9] e [10].

<sup>&</sup>lt;sup>1</sup>gabriel.neves@iff.edu.br

<sup>&</sup>lt;sup>2</sup>luiz.abreu@iprj.uerj.br

<sup>&</sup>lt;sup>3</sup>diegoknupp@iprj.uerj.br

<sup>&</sup>lt;sup>4</sup>ajsneto@iprj.uerj.br

Recentemente, com a popularização de métodos estocásticos, abordagens Bayesianas, como o Método de Monte Carlo com Cadeias de Markov (MCMC) [6], na engenharia, problemas mais complexos e desafiadores puderam ser abordados. O avanço da tecnologia e a constante demanda por peças eletrônicas cada vez menores e, consequentemente, soluções em dissipação de calor, justifica a relevância de soluções na identificação e dissipação de fluxos pontuais de calor [4]. Embora o caso abordado em [8] seja similar ao apresentado aqui, este trabalho utiliza o Método de Monte Carlo com Cadeias de Markov para estimar o fluxo de calor aplicado a uma placa considerando duas dimensões espaciais e uma temporal, o que representa um significativo aumento nos parâmetros a serem estimados, com propostas de prioris na forma de total variation density para regularização do problema.

## 2 Problema Direto

Considere o problema de transferência de calor através de uma placa retangular plana, de dimensões  $L_x \times L_y \times L_z$  sujeita à condição inicial  $T(x,y,z,0) = T_{\infty}$ . Um fluxo de calor q(x,y,t) é aplicado na superfície inferior (z=0), enquanto a superfície superior  $(z=L_z)$  é submetida a convecção natural com um fluido na temperatura ambiente  $(T_{\infty})$ , como apresentado na figura 1. Essa situação é modelada através da equação de condução do calor e condições iniciais e de contorno dadas por [1].

$$\rho c_p \frac{\partial T(\mathbf{X}, t)}{\partial t} = \frac{\partial}{\partial x} \left( k \frac{\partial T}{\partial x} \right) + \frac{\partial}{\partial y} \left( k \frac{\partial T}{\partial y} \right) + \frac{\partial}{\partial z} \left( k \frac{\partial T}{\partial z} \right) \tag{1}$$

e

$$k \frac{\partial T(\mathbf{X}, t)}{\partial \mathbf{n}} = q(x, y, t), \ z = 0;$$
 (2a)

$$k \frac{\partial T(\mathbf{X}, t)}{\partial \mathbf{n}} = h(T_{\infty} - T(\mathbf{X}, t)), \ z = L_z$$
 (2b)

$$\frac{\partial T(\mathbf{X},t)}{\partial \mathbf{n}} = 0, \ x = 0, \ x = L_x, \ y = 0, \ y = L_y; \tag{2c}$$

$$T(X,0) = T_{\infty} \tag{2d}$$

com

$$0 \le x \le L_x, \ 0 \le y \le L_y, \ 0 \le z \le L_z, \ t \ge 0,$$

e onde  $\mathbf{X} = (x, y, z)$ ,  $\rho$  é a massa específica  $(kg/m^3)$ ,  $c_p$  é o calor específico do material  $(J/(kg \cdot K))$ , e k a condutividade térmica  $(W/(m \cdot K))$ .

Se o número de Biot, como definido em [1], calculado na direção z for suficientemente pequeno, pode-se aplicar a técnica Classical Lumped através de  $L_z$ , que considera a temperatura constante e igual à média das temperaturas nesta direção. Além disso, utilizadas as condições de contorno 2a e 2b, é possível reescrever a equação 1 com as respectivas condições de contorno e inicial, como apresentado a seguir.

$$\rho c_p \frac{\partial T}{\partial t} = k \left( \frac{\partial^2 T}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 T}{\partial y^2} \right) + \frac{q}{L_z} + \frac{h}{L_z} (T - T_\infty)$$
 (3)

$$\frac{\partial T(\mathbf{X},t)}{\partial \mathbf{n}} = 0, \ x = 0, \ x = L_x, \ y = 0, \ y = L_y; \tag{4a}$$

$$T(\mathbf{X},0) = T_{\infty} \tag{4b}$$

com  $0 \le x \le L_x$ ,  $0 \le y \le L_y$ ,  $0 \le z \le L_z$ ,  $t \ge 0$  e, dessa vez,  $\mathbf{X} = (x, y)$ .

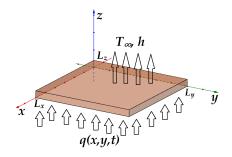


Figura 1: Representação do problema físico.

Para a solução do problema direto é utilizado um esquema de diferenças finitas sobre uma malha com  $N_x$  pontos na direção x,  $N_y$  pontos na direção y e  $N_t$  passos temporais. A convergência da solução do método foi verificada com a solução gerada por rotina intrínseca do MatLab<sup>®</sup>.

#### 3 Problema Inverso

Para a formulação do problema inverso são considerados dados experimentais simulados adicionando ruído à solução convergida do problema direto sobre uma malha  $N_x \times N_y \times N_t$ , fornecendo um total de  $D = N_x \times N_y \times N_t$  valores experimentais. O vetor de dados experimentais pode ser expresso como

$$\mathbf{Y}^T = (Y_1, Y_2, \dots, Y_D) \tag{5}$$

onde  $Y_i$ , i = 1, 2, ..., D, corresponde à medição em cada posição da malha.

O fluxo de calor q(x, y, t) é estimado sobre uma malha com  $DP = NP_x \times NP_y \times NP_t$ nós, levando a DP parâmetros a serem estimados,  $q_{i,j}^k$ ,  $i = 1, 2, ..., NP_x$ ,  $j = 1, 2, ..., NP_y$ e  $k = 1, 2, ..., NP_t$ , correspondentes a  $q(x_i, y_j, t_k)$ . Então, o vetor de estimativas para os parâmetros procurados pode ser escrito como

$$\mathbf{P}^T = (q_1, q_2, \dots, q_{DP}) \tag{6}$$

Para a solução do problema inverso é utilizada uma abordagem Bayesiana, pois possibilita combinar informações *a priori* no cálculo das estimativas através do teorema de Bayes [6], característica importante para regularização de problemas em que muitos parâmetros são estimados. Nesse caso, a solução do problema consiste numa curva de densidade com a probabilidade *a posteriori*, expressa por

$$\pi_{post}(\mathbf{P}) = \pi(\mathbf{P}|\mathbf{Y}) = \frac{\pi_{prior}(\mathbf{P})\pi(\mathbf{Y}|\mathbf{P})}{\pi(\mathbf{Y})}$$
(7)

onde  $\pi_{post}(\mathbf{P})$  é a distribuição posterior de probabilidade dos parâmetros  $\mathbf{P}$ ,  $\pi_{prior}(\mathbf{P})$  é a distribuição de probabilidades dos dados a priori,  $\pi(\mathbf{Y})$  a distribuição marginal de probabilidade dos dados experimentais, que desempenha papel de constante de normalização e  $\pi(\mathbf{Y}|\mathbf{P})$ , a função de verossimilhança, expressa analiticamente na forma

$$\pi(\mathbf{Y}|\mathbf{P}) = (2\pi)^{-D/2}|W|^{-1/2} \times \exp\left[-\frac{1}{2}[\mathbf{Y} - T(\mathbf{P})]^t W^{-1}[\mathbf{Y} - T(\mathbf{P})]\right]$$
(8)

onde D é a quantidade de medidas, W é a matriz de covarianças dos erros das medidas e  $T(\mathbf{P})$  é o vetor contendo a solução do problema direto dados os valores de  $\mathbf{P}$ , nas mesmas posições que as medidas experimentais.

É utilizado o algoritmo Metropolis-Hasting, descrito detalhadamente em [6], para gerar candidatos para a distribuição a posteriori. A implementação se inicia com a seleção de uma densidade de movimentação  $p(\mathbf{P}^*, \mathbf{P}^{(t-1)})$ , que é utilizada para gerar um candidato  $(\mathbf{P}^*)$  para o novo estado da cadeia, dado o estado anterior  $\mathbf{P}^{(t-1)}$ . Criando assim a sequência  $\{\mathbf{P}^1, \mathbf{P}^2, \dots, \mathbf{P}^n\}$ , que deve convergir para a solução procurada. Note que os primeiros termos, ainda não convergidos, devem ser ignorados.

Para modelar a priori, é empregada a abordagem total variation density [7], dada na forma

$$\pi(\mathbf{P}) \propto \exp\left[-\frac{\gamma}{2}TV(\mathbf{P})\right]$$
 (9)

com o parâmetro de regularização  $(\gamma)$  escolhido empiricamente para o problema e onde, para o caso estudado,

$$TV(\mathbf{P}) = \sum_{i=2}^{NP_x - 1} \sum_{j=2}^{NP_y - 1} \sum_{k=2}^{NP_t - 1} \Delta x \left[ \left| q_{i,j}^k - q_{i+1,j}^k \right| + \left| q_{i,j}^k - q_{i-1,j}^k \right| \right] + \Delta y \left[ \left| q_{i,j}^k - q_{i,j+1}^k \right| + \left| q_{i,j}^k - q_{i,j-1}^k \right| \right] + \Delta t \left[ \left| q_{i,j}^k - q_{i,j}^{k+1} \right| + \left| q_{i,j}^k - q_{i,j}^{k-1} \right| \right]$$

$$(10)$$

#### 4 Resultados e Discussões

Foi considerado o caso de uma placa retângular com dimensões  $0,08m\times0,04m$  e 0,003m de espessura, e duração de 50 segundos do fenômeno de condução de calor. As propriedades do material simulado são próximas dos utilizados na manufatura de *chips* eletrônicos, com k=0,2 W/mK e  $\rho c_p=9,6\times10^5 J/m^3 K$ . O coeficiente de transferência de calor escolhido foi de h=12  $W/m^2 K$ , com  $T_{\infty}=20^o C$ . O fluxo, em  $W/m^2$ , que pretende-se estimar é o descrito pela equação 11, que consiste em uma função com variações abruptas no tempo e espaço.

$$q(x,y,t) = \begin{cases} 500 & 0.02 \le x \le 0.04, 0 \le y \le 0.02, 20 \le t \le 40 \\ 0 & 0.02 \ge x \ge 0.04 \text{ ou } 0 \ge y \ge 0.02 \text{ ou } 20 \ge t \ge 40 \end{cases}$$
 (11)

A malha utilizada para estimação do fluxo possui  $9 \times 9 \times 11$  nós, o que leva a 891 parâmetros a serem estimados,  $q_{ij}^k$ , com  $i,j=1,2,\ldots,9$  e  $k=1,2,\ldots,11$  e os dados experimentais foram simulados adicionando um ruído com distribuição Gaussiana, média zero e desvio padrão  $\sigma=0.05^{o}C$  à solução convergida do problema direto calculada via diferenças finitas. As propostas para as estimativas do fluxo de calor a serem utilizadas no MCMC são distribuições normais com desvio padrão  $\delta=5W/m^2$ . Foram calculados 50000 estados na cadeia de Markov, sendo os 10000 primeiros descartados [6].

Devido ao elevado número de parâmetros a serem determinados, faz-se necessário o uso de técnicas de regularização para o problema, na forma de informação a priori. Os resultados aqui apresentados comparam os casos em que  $\gamma=0$  (sem priori),  $\gamma=0,0001$  e  $\gamma=1$ . A figura 2 apresenta o fluxo estimado em cada caso em comparação com o valor exato na direção x, com y=0,01m e t=30s (figura 2(a)), na direção y, com x=0,02m e t=30s (figura 2(b)), e a evolução no tempo, com x=0,02s e y=0,01s (figura 2(c)). Os resultados para o caso sem priori apresentam comportamento bastante irregular, enquanto os casos em que utiliza a priori do tipo total variation aproximam com boa concordância o fluxo exato, o que demonstra o bom desempenho na obtenção de estimativas para fluxos de calor que apresentem variações bruscas no tempo e espaço.

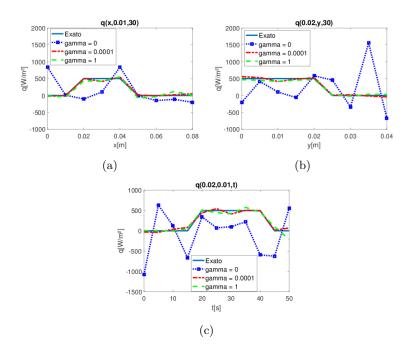


Figura 2: Comparativo entre fluxo estimado e exato nas direções x (a), y (b) e no tempo (c).

Para a análise do erro na estimativa do fluxo de calor é utilizado o erro RMS, como definido a seguir para a aproximação de um conjunto de parâmetros  $\epsilon_{i,j}^k$  calculados em relação a valores exatos  $\epsilon(x_i,y_j,t_k)$  numa malha  $N_x \times N_y \times N_t$ , e que será aplicado para o fluxo e para a temperatura calculada com o modelo após a solução do problema inverso. Os resultados são apresentados na tabela 1.

$$RMS_{\epsilon} = \sqrt{\frac{1}{N_x} \frac{1}{N_y} \frac{1}{N_t} \sum_{i=1}^{N_x} \sum_{j=1}^{N_y} \sum_{k=1}^{N_t} [\epsilon(x_i, y_j, t_k) - \epsilon_{i,j}^k]^2}$$
(12)

Tabela 1: Erros calculados para diferentes valores de  $\gamma$ .

	Erro	$\gamma = 0$	$\gamma = 0,0001$	$\gamma = 1$
ĺ	$RMS_q$	9,9769	2,8646	0,0255
	$RMS_T$	0,0065	0,0011	0,00061513

Observando os valores dos erros RMS para cada caso fica bastante claro como a modelagem das prioris na forma de total variation cumpre o papel de regularizar o problema de forma satisfatória. Mesmo com pouca influência, com  $\gamma=0,0001$ , já é possível notar uma diminuição significativa no erro calculado. Quando se considera  $\gamma=1$  os erros calculados diminuem de forma expressiva. A figura 3 apresenta a reconstrução do fluxo encontrado para o tempo t=30s (figura 3(a)) e o resíduo entre a temperatura exata e a estimada em t=50s (figura 3(b)), com  $\gamma=1$  em ambos os casos. O baixo valor do resíduo confirma a qualidade das estimativas obtidas com a metodologia desenvolvida.

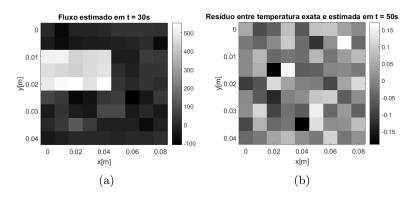


Figura 3: (a) Fluxo estimado  $(W/m^2)$  e (b) resíduo entre temperaturas estimadas e medidas  $(C^o)$  para  $\gamma = 1$ .

#### 5 Conclusões

Este trabalho tratou do problema inverso de estimativa do fluxo de calor em meios bidimensionais com variação temporal, utilizando o Método de Monte Carlo com Cadeias de Markov e a priori total variation. Os resultados da estimativa para o fluxo e para o perfil de temperaturas apresentam boa concordância com o fluxo de calor imposto, determinado com o problema direto, e os dados experimentais para a temperatura utilizados no problema inverso, respectivamente.

# Agradecimentos

Os autores agradecem o suporte financeiro da FAPERJ, do CNPq e da CAPES. O primeiro autor agradece o suporte financeiro do IFF, instituição na qual é professor.

## Referências

- [1] T. L. Bergman, A. S. Lavine, F. P Incropera e D. P. DeWitt, Fundamentals of Heat and Mass Transfer, John Wiley & Sons, USA, 2011.
- [2] W. L. Chen e Y. C. Yang. Estimation of the Transient Heat Transfer Rate at the Boundary of an Electronic Chip Packaging, *Numerical Heat Transfer*, *Part A: Applications*, volume 54, 10:945–961, 2008. DOI: 10.1080/10407780802473574.
- [3] S. Govert. Heat Loss Prediction of a Confined Premixed Jet Flame Using a Conjugate Heat Transfer Approach, *International Journal of Heat and Mass Transfer*, 2016. DOI: 10.1016/j.ijheatmasstransfer.2016.10.122.
- [4] G. Hetsroni, A. Mosyak e Z. Segal. Nonuniform Temperature Distribution in Electronic Devices Cooled by Flow in Parallel Microchannels, *IEEE Transcati*ons on Components and Packaging Technologies, volume 24, 16–23, 2001. DOI: 10.1109/6144.910797.
- [5] A. Jafarimoghaddam e S. Aberoumand. A Bayesian Approach and Total Variation Priors in 3D Electrical Impedance Tomography, *Engineering Science and Technology*, an *International Journal*, 2016. DOI: 10.1109/IEMBS.1998.745625.
- [6] J. Kaipio e E. Somersalo, Statistical and Computational Inverse Problems, Springer, USA, 2004.
- [7] M. F. Mescolin, L. A. da S. Abreu, D. C. Knupp e A. J. Silva Neto, Estimation of Spatially and Time Varying Heat Flux via Markov chain Monte Carlo Method and Integral Transforms, *Proceedings of ENCIT*, 2016.
- [8] H. R. B. Orlande. Inverse Problems in Heat Transfer: New Trends on Solution Methodologies and Applications, *Journal of Heat Transfer*, volume 134, 2012. DOI: 10.1115/1.4005131.
- [9] A. J. Silva Neto e M. N. Özisik, Simultaneous Estimation of Location and Timewise-Varying Strength of a Plane Heat Source, *Numerical Heat Transfer, Part A: Applications*, volume 24, 4:467–477, 1993. DOI: 10.1080/10407789308902635.
- [10] J. Su e A. J. Silva Neto, Two-Dimensional Inverse Heat Conduction Problem of Source Strength Estimation in Cylindrical Rods, Applied Mathematical Modelling, volume 25, 10:861–872, 2001. DOI: 10.1016/S0307-904X(01)00018-X.

7