

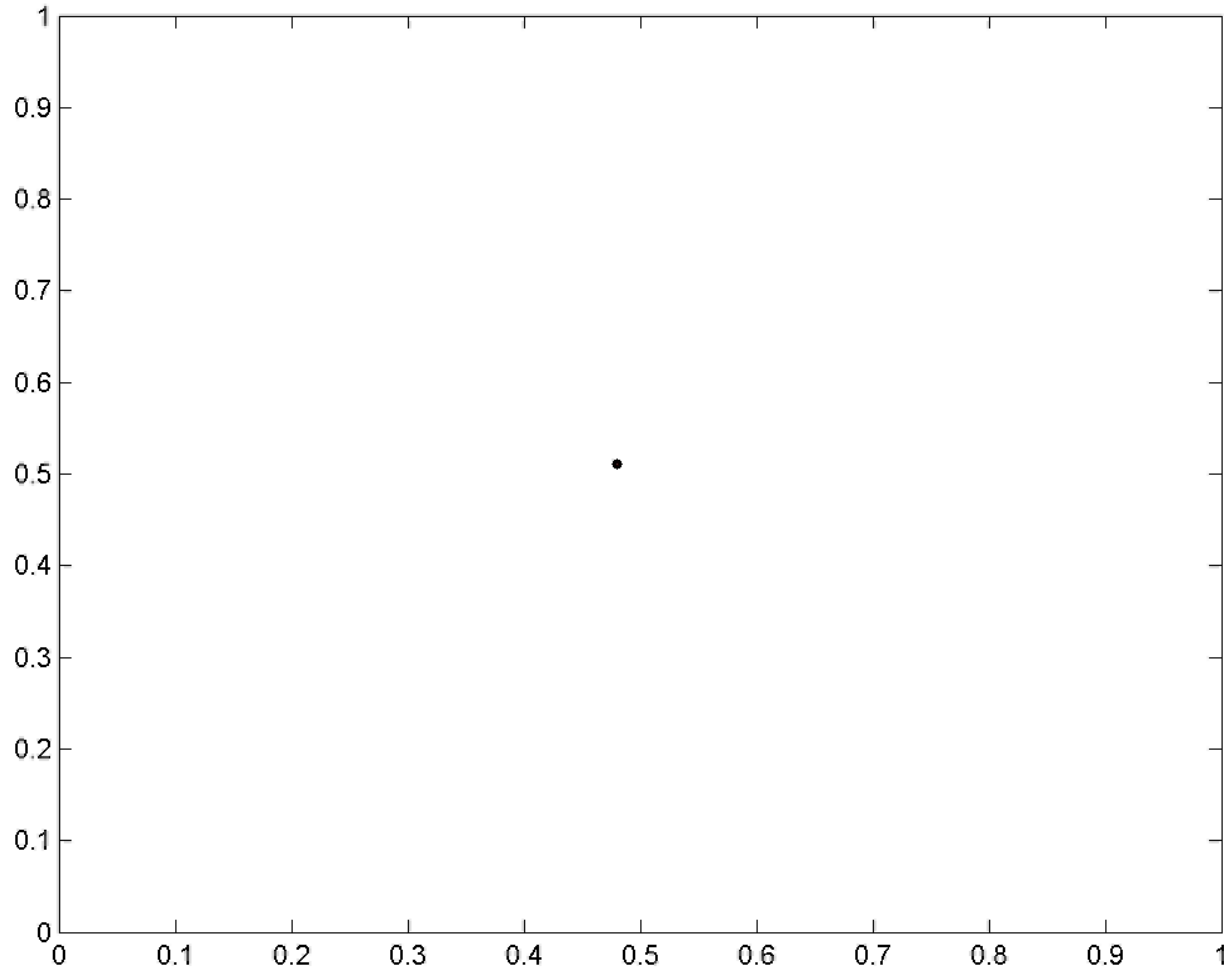
Tobias Bleninger

MECÂNICA DOS FLUIDOS AMBIENTAL I

Difusão

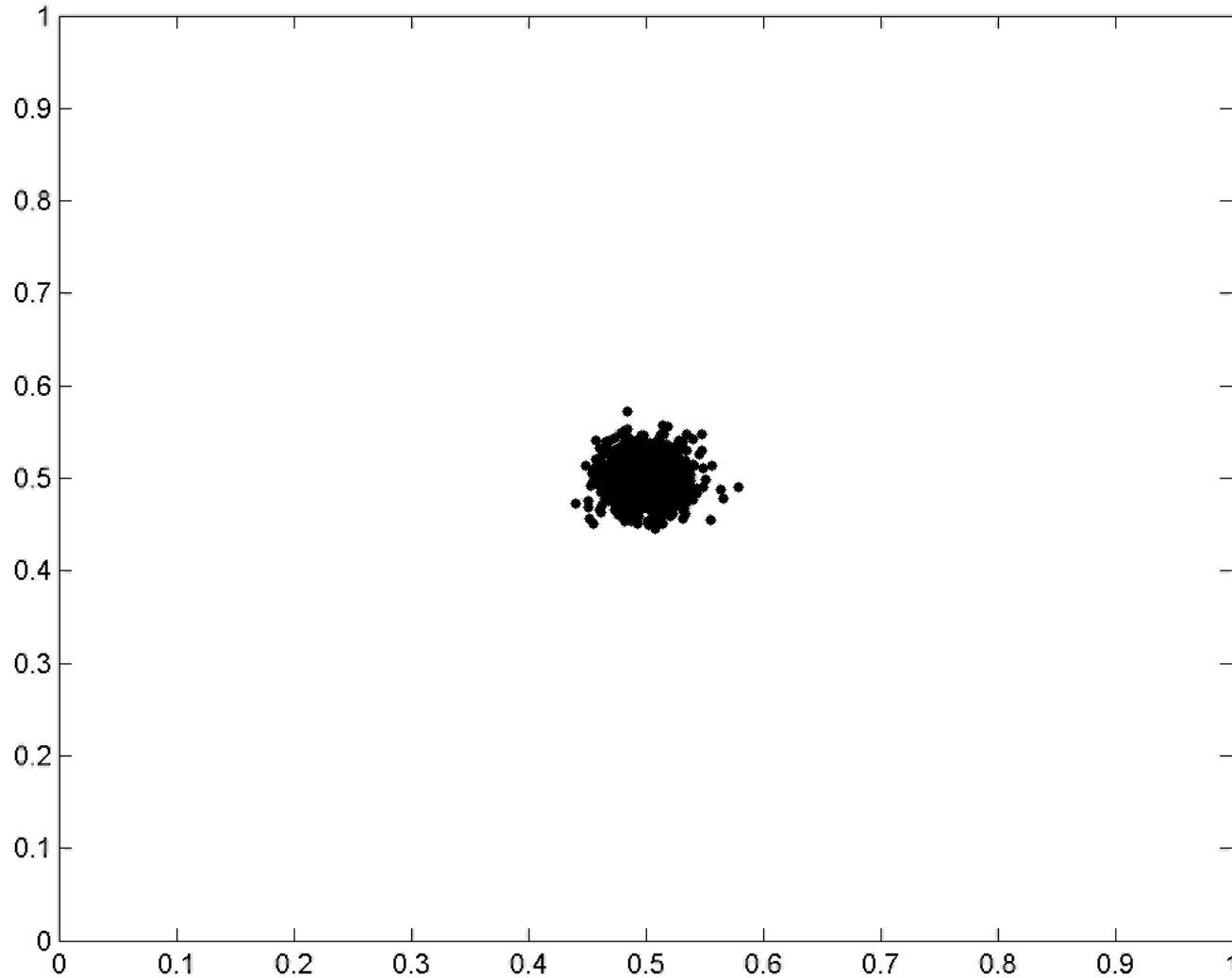


Difusão



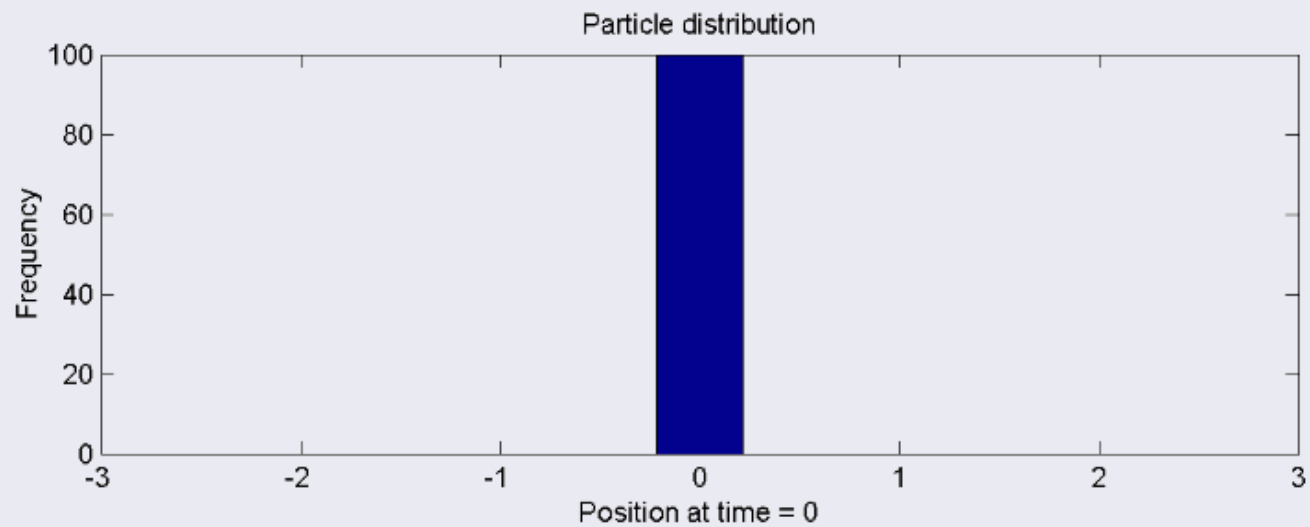
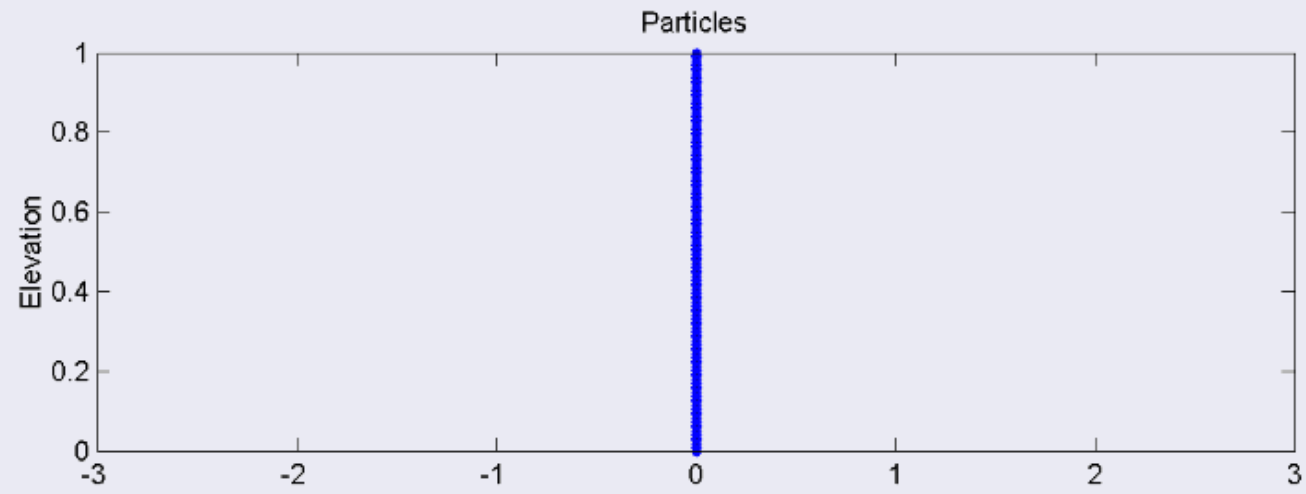
Fonte: Socolofsky and Jirka, 2005

Difusao



Fonte: Socolofsky and Jirka, 2005

Difusão



Difusão, descrição teórica e dedução

Difusão

Table 1.1. Molecular diffusion coefficients for typical solutes in water at standard pressure and at two temperatures (20°C and 10°C).^a

Solute name	Chemical symbol	Diffusion coefficient ^b (10 ⁻⁴ cm ² /s)	Diffusion coefficient ^c (10 ⁻⁴ cm ² /s)
hydrogen ion	H ⁺	0.85	0.70
hydroxide ion	OH ⁻	0.48	0.37
oxygen	O ₂	0.20	0.15
carbon dioxide	CO ₂	0.17	0.12
bicarbonate	HCO ₃ ⁻	0.11	0.08
carbonate	CO ₃ ²⁻	0.08	0.06
methane	CH ₄	0.16	0.12
ammonium	NH ₄ ⁺	0.18	0.14
ammonia	NH ₃	0.20	0.15
nitrate	NO ₃ ⁻	0.17	0.13
phosphoric acid	H ₃ PO ₄	0.08	0.06
dihydrogen phosphate	H ₂ PO ₄ ⁻	0.08	0.06
hydrogen phosphate	HPO ₄ ²⁻	0.07	0.05
phosphate	PO ₄ ³⁻	0.05	0.04
hydrogen sulfide	H ₂ S	0.17	0.13
hydrogen sulfide ion	HS ⁻	0.16	0.13
sulfate	SO ₄ ²⁻	0.10	0.07
silica	H ₄ SiO ₄	0.10	0.07
calcium ion	Ca ²⁺	0.07	0.05
magnesium ion	Mg ²⁺	0.06	0.05
iron ion	Fe ²⁺	0.06	0.05
manganese ion	Mn ²⁺	0.06	0.05

^a Taken from <http://www.talknet.de/~alke.spreckelsen/roger/thermo/difcoef.html>

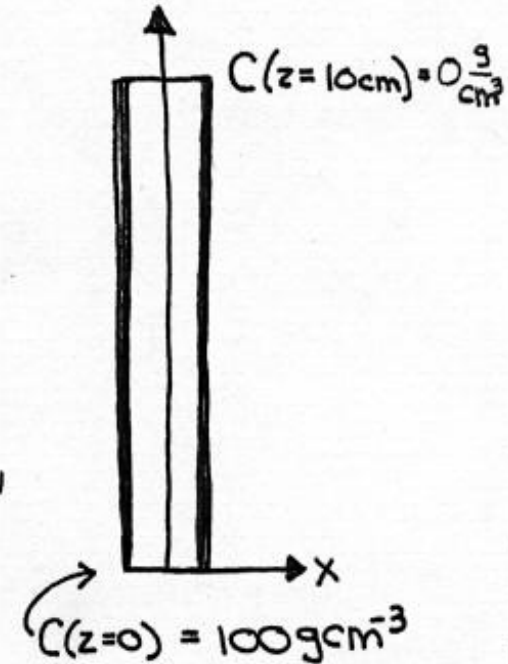
^b for water at 20°C with salinity of 0.5 ppt.

^c for water at 10°C with salinity of 0.5 ppt.

Difusão

Problema 1.1

UM TUBO CIRCULAR É PREENCHIDO COM ÁGUA MINERAL . A CONCENTRAÇÃO EM CADA EXTREMIDADE DO TUBO É MANTIDA EM UM VALOR CONSTANTE. CALCULE A MAGNITUDE E DIREÇÃO DO FLUXO DE MASSA ATRAVÉS DO TUBO. A SECÇÃO TRANSVERSAL DO TUBO É $A = 1\text{cm}^2$, E A DIFUSÃO É MOLECULAR, $D = 10^{-5}\text{cm}^2\text{s}^{-1}$



Equação de difusão

Concentração:

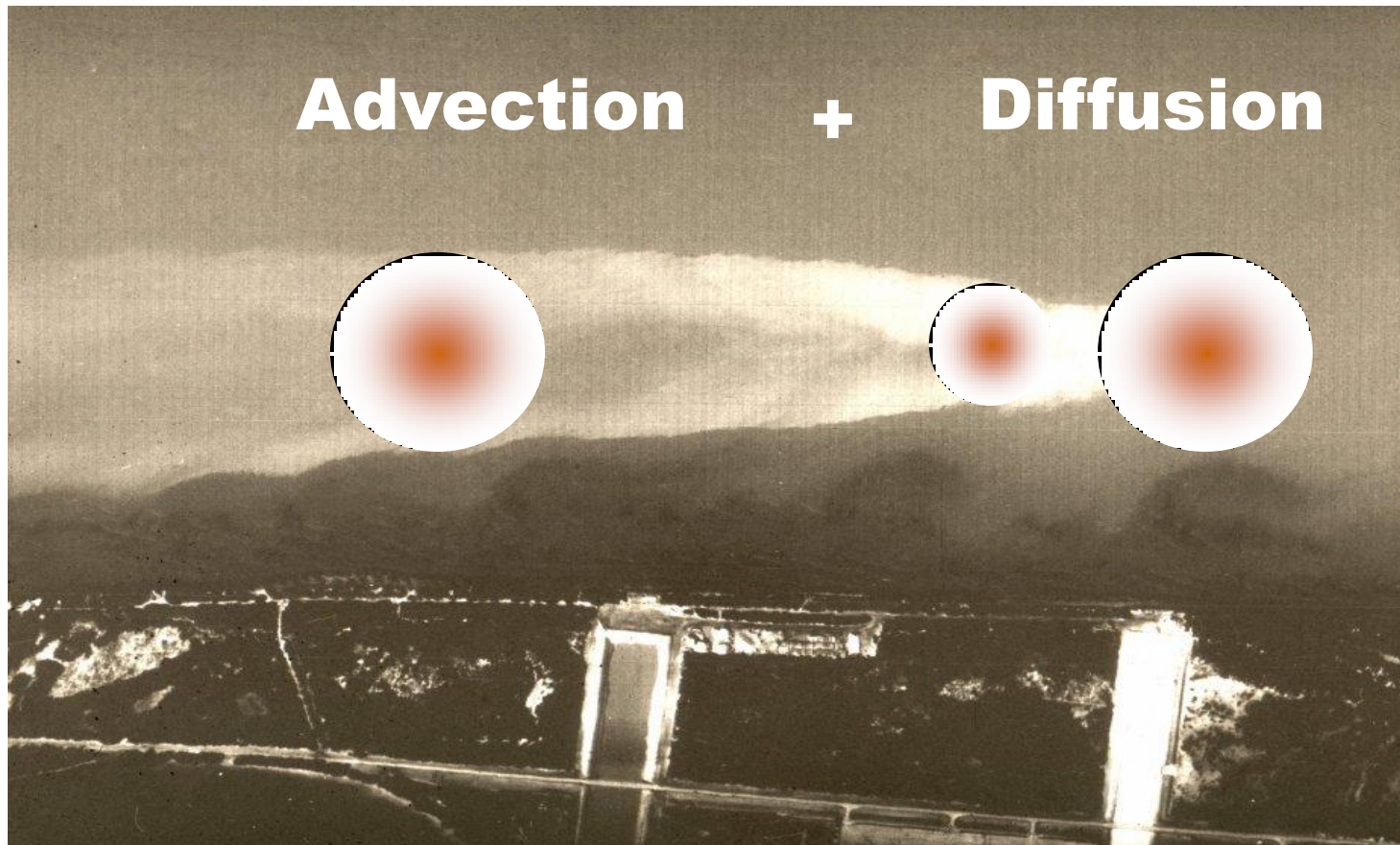
$$C = \frac{M_{\text{substância}}}{V_{\text{total}}}$$

Fluxo de massa:

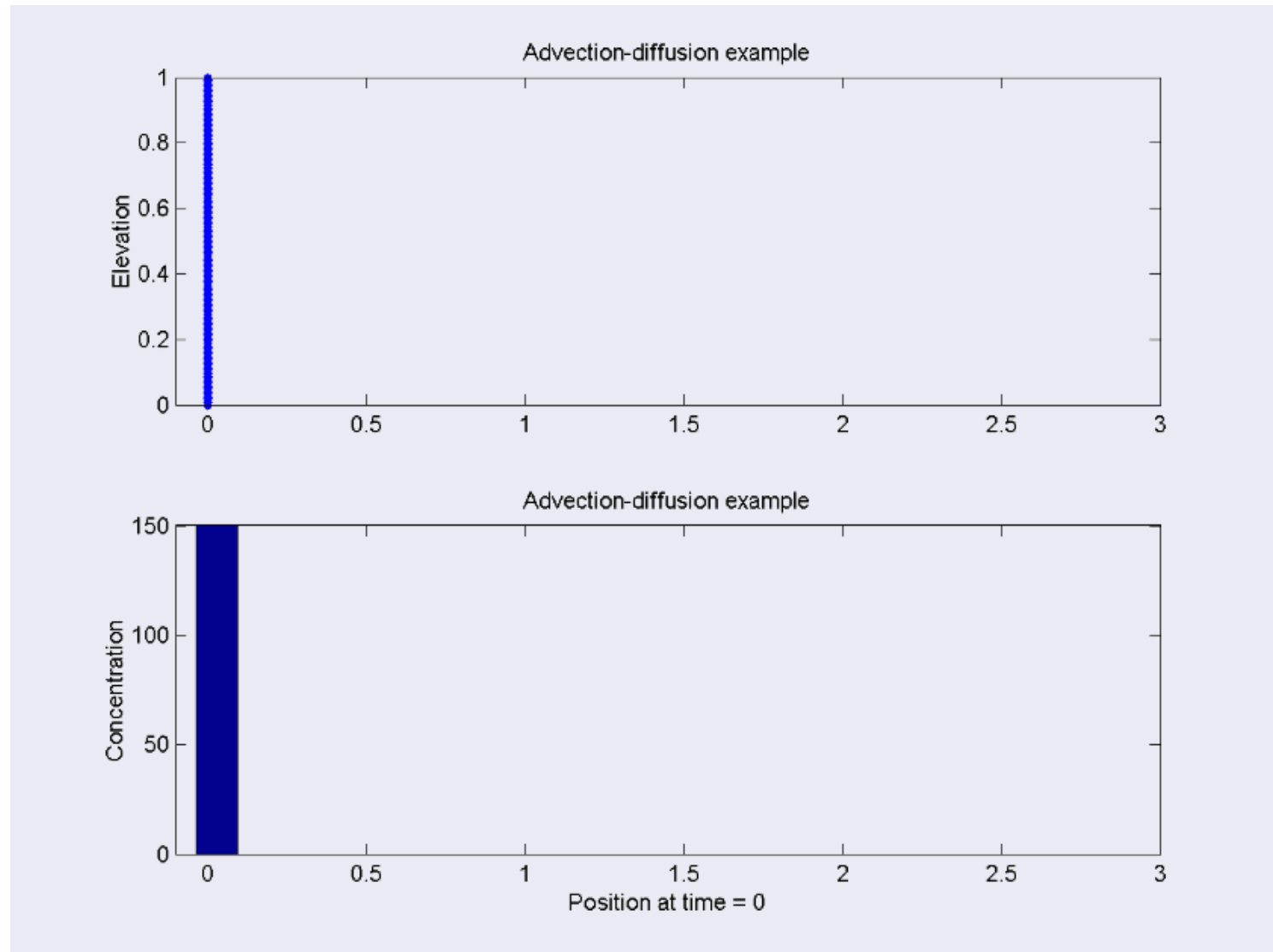
$$j_x = -D \frac{\partial C}{\partial x}$$

D: difusividade molecular de A em B

Diffusion and Advection



Solução ilustrativa



Fonte: Socolofsky and Jirka, 2005

Equação de difusão

Concentração:

$$C = \frac{M_{\text{substância}}}{V_{\text{total}}}$$

Fluxo de massa:

$$j_x = -D \frac{\partial C}{\partial x}$$

D: difusividade molecular de A em B

Compare:

- Fluxo de calor: $q_x = -\lambda \frac{\partial T}{\partial x}$

λ : condutividade térmica

- Fluxo de quantidade de movimento (impulso):

$$\tau = \mu \frac{dV}{dy} = \rho \nu \frac{dV}{dy} = \nu \frac{d\rho V}{dy}$$

Impulso

Propriedades de Fluidos

a) Água sem substâncias dissolvidas							
temperatura [°C]	0	4	10	20	30	50	100
Massa específica/densidade	999,8	1000	999,7	998,3	995,7	988	958,1
Viscosidade cinemática ν [$10^{-6} \text{m}^2/\text{s}$]	1,780	1,584	1,300	1,006	0,805	0,556	0,294
Calor específico c_p [J/kgK]	4217	4205	4192	4182	4178	4180	4216
Condutividade de calor α_t [$10^{-6} \text{m}^2/\text{s}$]	0,135	-	-	0,143	-	-	0,168
Modulo de elasticidade E [10^9Pa]	1,964	-	2,092	2,197	2,233	2,264	2,041
Pressão de vapor p_d [hPa]	6,11	8,13	12,27	23,37	42,41	123,35	1013,3
tensão superficial σ [N/m]	0,0756	0,0749	0,0742	0,0728	0,0712	0,0679	0,0589
b) Ar com pressão atmosférica 1013 hPa Elastizitätsmodul $E = 1,42 \cdot 10^9 \text{ Pa}$ bei adiabatischen Verhältnissen							
temperatura [°C]	0	4	10	20	30	50	100
Massa específica [m^3]	1,293	1,274	1,247	1,205	1,165	1,092	0,946
Viscosidade cinemática ν [$10^{-6} \text{m}^2/\text{s}$]	13,28	13,64	14,18	15,10	16,03	17,86	23,15
Calor específico c_p [J/kgK]	1006	-	-	1005	-	-	-
Condutividade de calor α_t [$10^{-6} \text{m}^2/\text{s}$]	18,49	-	-	21,19	-	-	-

Fonte: Jirka, 2007, <http://digbib.ubka.uni-karlsruhe.de/volltexte/1000007165>

Balço de massa

$$0 = \frac{\partial}{\partial t} \int_{V_c} \rho dV + \int_{S_c} \rho (\mathbf{v} \cdot \mathbf{n}) dS.$$

$$\frac{D\rho}{Dt} + \rho \nabla \cdot \mathbf{v} = 0,$$

Balço de massa de um soluto

$$\frac{\partial}{\partial t} \int_{V_c} C_A \rho dV + \int_{S_c} C_A \rho (\mathbf{v} \cdot \mathbf{n}) dS = - \int_{S_c} (\mathbf{j} \cdot \mathbf{n}) dS.$$

$$\frac{\partial C_A}{\partial t} + (\mathbf{v} \cdot \nabla) C_A = D_{AB} \nabla^2 C_A.$$

Balço de quantidade de movimento

$$\frac{\partial}{\partial t} \int_{V_c} \mathbf{v} \rho dV + \int_{S_c} \mathbf{v} \rho (\mathbf{v} \cdot \mathbf{n}) dS = \int_{V_c} \rho \mathbf{g} dV + \int_{S_c} (\mathbf{T} \cdot \mathbf{n}) dS.$$

$$\rho \frac{D\mathbf{v}}{Dt} = -\nabla (p + \rho g h) + \mu \nabla^2 \mathbf{v}$$

Balço de energia

$$\rho \frac{\partial e}{\partial t} + \rho (\mathbf{v} \cdot \nabla) e = \nabla \cdot (\mathbf{T} \cdot \mathbf{v}) + \nabla \cdot (\rho c_p \alpha \nabla T)$$

$$\frac{\partial}{\partial t} \int_{V_c} e \rho dV + \int_{S_c} e \rho (\mathbf{v} \cdot \mathbf{n}) dS = - \int_{S_c} (\mathbf{q} \cdot \mathbf{n}) dS + \int_{S_c} [(\mathbf{T} \cdot \mathbf{v}) \cdot \mathbf{n}] dS$$

Forma geral

$$\frac{\partial \eta}{\partial t} + (\mathbf{v} \cdot \nabla) \eta - K \nabla^2 \eta = f(x, y, z, t)$$

$$\frac{DT}{Dt} = \frac{\partial T}{\partial t} + (\mathbf{v} \cdot \nabla) T = \alpha \nabla^2 T,$$

Referencias

- **Materiais adicionais do MIT open course ware (*ingles*) da disciplina [Transport Processes in the Environment](#)**
- **Materiais adicionais do MIT open course ware (*portugues*) da disciplina [Processos de Transporte no meio ambiente](#)**
- [Referencias recomendadas do MIT](#)
- [Texas A&M course notes](#). Veja especialmente o "[course script](#)" que tambem contem excercisios.
- [Materiais multimídias na hidráulica](#)