



**UNIVERSIDADE FEDERAL DO RIO DE JANEIRO**  
**ESCOLA DE QUÍMICA**



## **EQE776 Modelagem e Simulação de Processos**

### **Aula 02. Modelagem matemática (parte 2)**

Professor: Roymel Rodríguez Carpio

E-mail: [roymel@eq.ufrj.br](mailto:roymel@eq.ufrj.br)

# Recapitulando

- O modelo matemático;
- Classificação das variáveis em modelos de processos;
- Modelos teóricos e empíricos;
- Equações constitutivas e leis de conservação;

# Temas da aula

- Modelos lineares e não lineares;
- Modelos determinísticos e estocásticos;
- Modelos estacionários e dinâmicos;
- Modelos concentrados e distribuídos;
- Adimensionamento de modelos;

# Modelos lineares e não lineares

Um modelo é linear quando satisfaz a seguinte propriedade:

Sejam  $y^T = [y_1, y_2, y_3, \dots y_n]$  o conjunto de variáveis dependentes,

Sejam  $x^T = [x_1, x_2, x_3, \dots x_m]$  o conjunto de variáveis independentes,

Seja, ainda, o modelo matemático explícito na forma:

$$y = \begin{bmatrix} y_1 \\ y_2 \\ \dots \\ y_n \end{bmatrix} = \begin{bmatrix} f_1(x_1, x_2, x_3, \dots x_m) \\ f_2(x_1, x_2, x_3, \dots x_m) \\ \dots \\ f_n(x_1, x_2, x_3, \dots x_m) \end{bmatrix} = f(x)$$

Dados quaisquer escalares  $\alpha$  e  $\beta$ , o modelo é linear se :

$$f(\alpha z + \beta w) = \alpha f(z) + \beta f(w)$$

# Modelos lineares e não lineares

A definição de modelo linear é extremamente importante porque os modelos lineares, via de regra, permitem a obtenção de soluções analíticas para os problemas de simulação, otimização e estimação de parâmetros.

# Exemplo 1

Verifique se os seguintes modelos são lineares ou não lineares:

a)  $f(x) = 2x$

b)  $g(x) = 3x^2$

$$\left. \begin{aligned} f(\alpha z + \beta w) &= 2(\alpha z + \beta w) \\ \alpha f(z) + \beta f(w) &= \alpha 2z + \beta 2w = 2(\alpha z + \beta w) \end{aligned} \right\} \text{a) Linear}$$

$$\left. \begin{aligned} g(\alpha z + \beta w) &= 3(\alpha z + \beta w)^2 = 3(\alpha^2 z^2 + 2\alpha z \beta w + \beta^2 w^2) \\ \alpha g(z) + \beta g(w) &= \alpha 3z^2 + \beta 3w^2 = 3(\alpha z^2 + \beta w^2) \end{aligned} \right\} \text{b) No linear}$$

# Modelos determinísticos e estocásticos

**Modelos determinísticos:** são aqueles que associam a cada condição de entrada um resultado experimental bem definido.

**Modelos estocásticos:** associam a cada condição de entrada um conjunto de possíveis resultados, cada qual com certa probabilidade de ocorrer.

## Exemplo 2

Imagine um reator em batelada onde acontece a seguinte reação:



Sabe-se que inicialmente são colocados no reator 5 mols de A e 10 mols de B. Determine os moles de C produzidos sabendo que:

- a) A conversão da reação é 0,65.
- b) A conversão da reação obedece a uma distribuição normal com media 0,65 e desvio padrão 0,01.



## Exemplo 2 (solução)

Pela estequiometria da reação e pela quantidade de moles colocados inicialmente de A e B, é possível identificar que A é o reagente limitante. Do mesmo modo identifica-se que por cada 2 mols de A que reagem é formado 1 mol de C.

$$n_{Cf} = n_{Ci} + \frac{n_{Ai} - n_{Af}}{2}$$
$$x = \frac{n_{Ai} - n_{Af}}{n_{Ai}} \rightarrow (n_{Ai} - n_{Af}) = x n_{Ai}$$
$$n_{Cf} = n_{Ci} + \frac{x n_{Ai}}{2} = 0 + \frac{x n_{Ai}}{2}$$
$$n_{Cf} = \frac{x n_{Ai}}{2}$$

Esta equação é aplicável para os dois casos, porém no segundo caso o valor de  $x$  não é um valor fixo, pois apresenta incerteza.

## Exemplo 2 (solução)

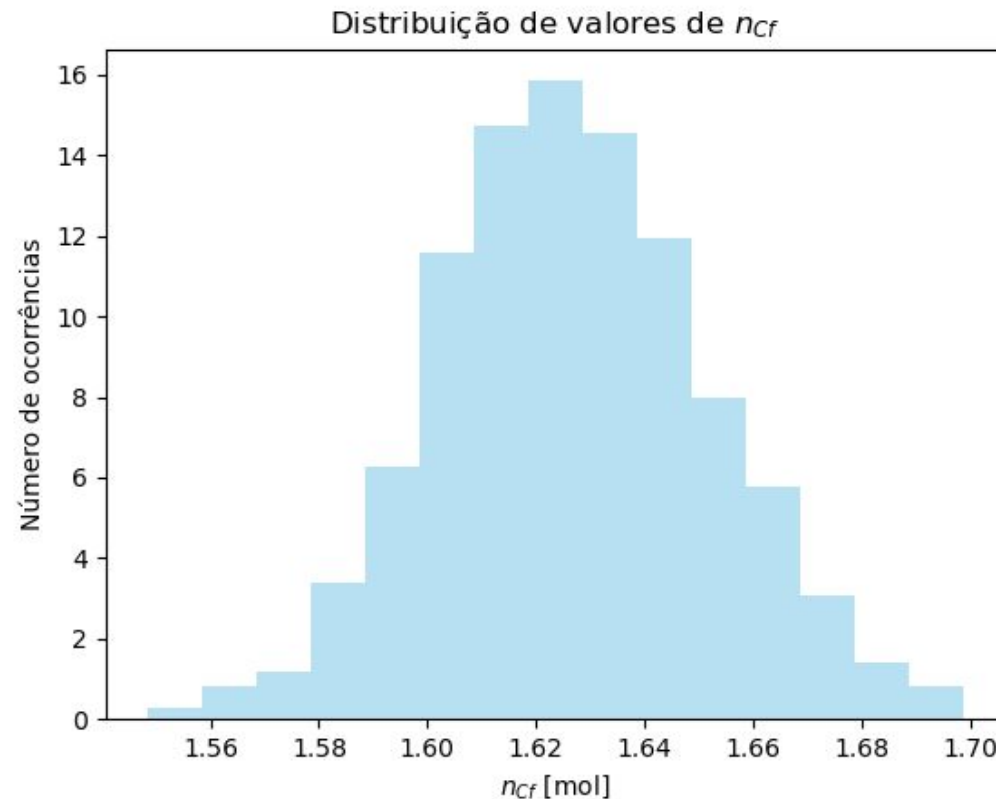
**Modelo determinístico:**

$$n_{Cf} = \frac{x n_{Ai}}{2} = \frac{0,65 \cdot 5}{2} = 1,625 \text{ mol}$$

**Modelo estocástico:**

$$n_{Cf} = \frac{E(x) n_{Ai}}{2}$$

Ver solução em Python!



# Modelos estacionários e dinâmicos

**Modelo estacionário:** O modelo é chamado de estacionário quando as variáveis não mudam no tempo. São descritos por sistemas de equações algébricas. O desenvolvimento de projetos de máquinas e equipamentos em geral parte do pressuposto do comportamento estacionário, para que seja possível determinar as dimensões ótimas do equipamento e a condição ótima de operação.

**Modelo dinâmico:** O modelo é dito dinâmico quando uma ou mais variáveis do modelo mudam no tempo. São descritos por sistemas de equações algébrico-diferenciais. Aplicações em controle de processos, por exemplo, requerem estruturas dinâmicas para análise, uma vez que se procura detectar e corrigir problemas que possam ocorrer com o processo ao longo do tempo.

## Exemplo 3

Um tanque de mistura é alimentado por duas correntes, tendo uma única corrente de saída. Pela primeira corrente de entrada é fornecido o componente **A** puro, enquanto que o componente **B** puro é alimentado na segunda corrente de entrada. Ambas correntes de alimentação tem uma vazão de  $2 \text{ m}^3/\text{h}$ . Sabe-se que a densidade são as seguintes:  $\rho_A = 1200 \text{ kg/m}^3$  e  $\rho_B = 800 \text{ kg/m}^3$ . Inicialmente tanque encontra-se totalmente cheio, contendo 500 kg de cada componente.

Realize a modelagem e simulação desse equipamento considerando:

- a) Regime dinâmico
- b) Regime estacionário

## Exemplo 3 (solução)

**Modelo dinâmico:**

$$\begin{aligned}\frac{dm_A}{dt} &= Fin_A - Fout_A = Qin_A \rho_A - Fout x_A \\ \frac{dm_B}{dt} &= Fin_B - Fout_B = Qin_B \rho_B - Fout x_B \\ M &= m_A + m_B \\ \frac{dM}{dt} &= 0 = Qin_A \rho_A + Qin_B \rho_B - Fout \\ x_A &= \frac{m_A}{M} \\ x_B &= \frac{m_B}{M}\end{aligned}$$

Ver simulação em EMSO!

# Exemplo 3 (solução)

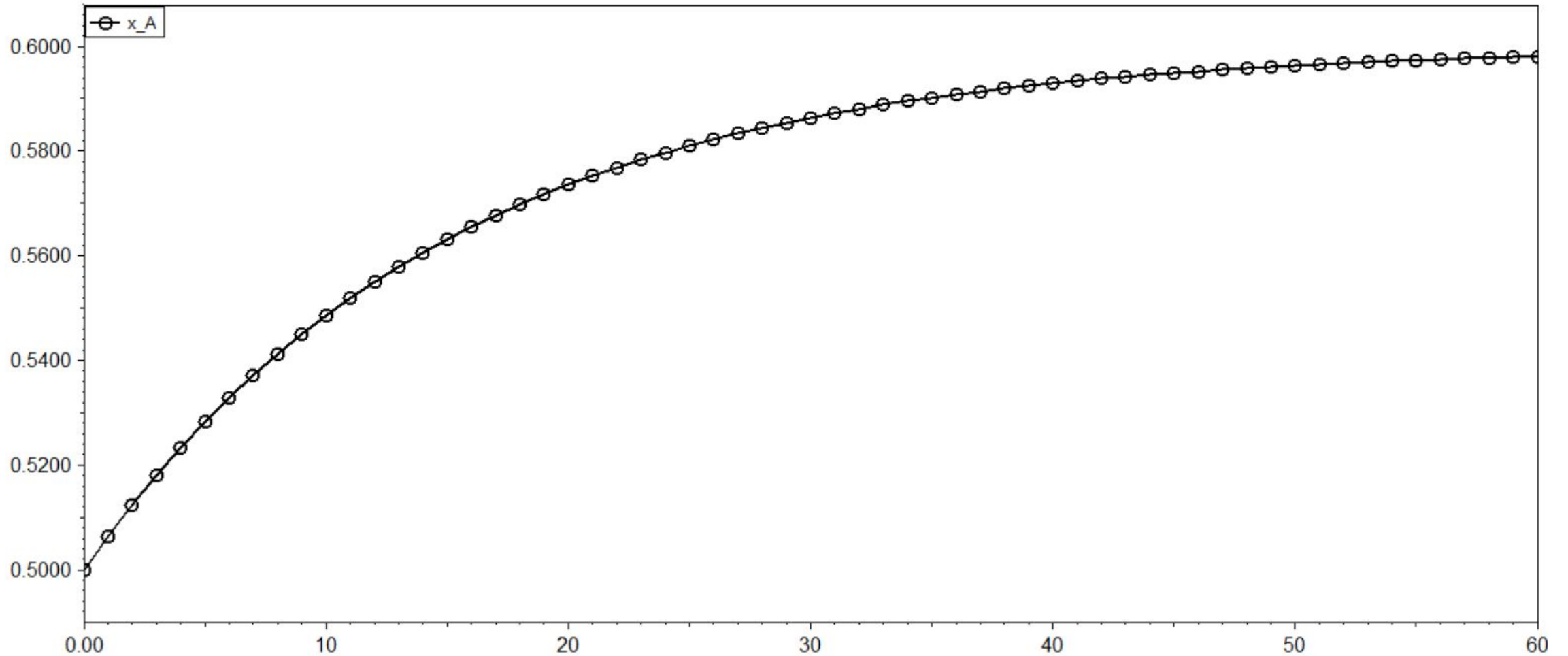
## Modelo dinâmico:

```
1 using "types";
2
3 Model TK_mixer_din
4
5     PARAMETERS
6     rho_A as positive (Unit='kg/m^3');
7     rho_B as positive (Unit='kg/m^3');
8
9     VARIABLES
10    Qin_A as positive (Unit='m^3/h');
11    Qin_B as positive (Unit='m^3/h');
12    Fout as positive (Unit='kg/h');
13    m_A as positive (Unit='kg');
14    m_B as positive (Unit='kg');
15    M as positive (Unit='kg');
16    x_A as fraction;
17    x_B as fraction;
18
19    EQUATIONS
20
21    diff(m_A) = Qin_A*rho_A - Fout*x_A;
22    diff(m_B) = Qin_B*rho_B - Fout*x_B;
23
24    M = m_A + m_B;
25    0*'kg/h' = Qin_A*rho_A + Qin_B*rho_B - Fout ;
26
27    x_A = m_A/M;
28    x_B = m_B/M;
29
30 end
```

```
33 FlowSheet Misturador_din
34
35     DEVICES
36     Mixer as TK_mixer_din;
37
38     SET
39     Mixer.rho_A = 1200*'kg/m^3';
40     Mixer.rho_B = 800*'kg/m^3';
41
42     SPECIFY
43     Mixer.Qin_A = 2*'m^3/h';
44     Mixer.Qin_B = 2*'m^3/h';
45
46
47     INITIAL
48     Mixer.m_A = 500*'kg';
49     Mixer.m_B = 500*'kg';
50
51     OPTIONS
52     Dynamic = true;
53     TimeUnit = 'min';
54     TimeStart = 0;
55     TimeStep = 1;
56     TimeEnd = 60;
57
58 end
```

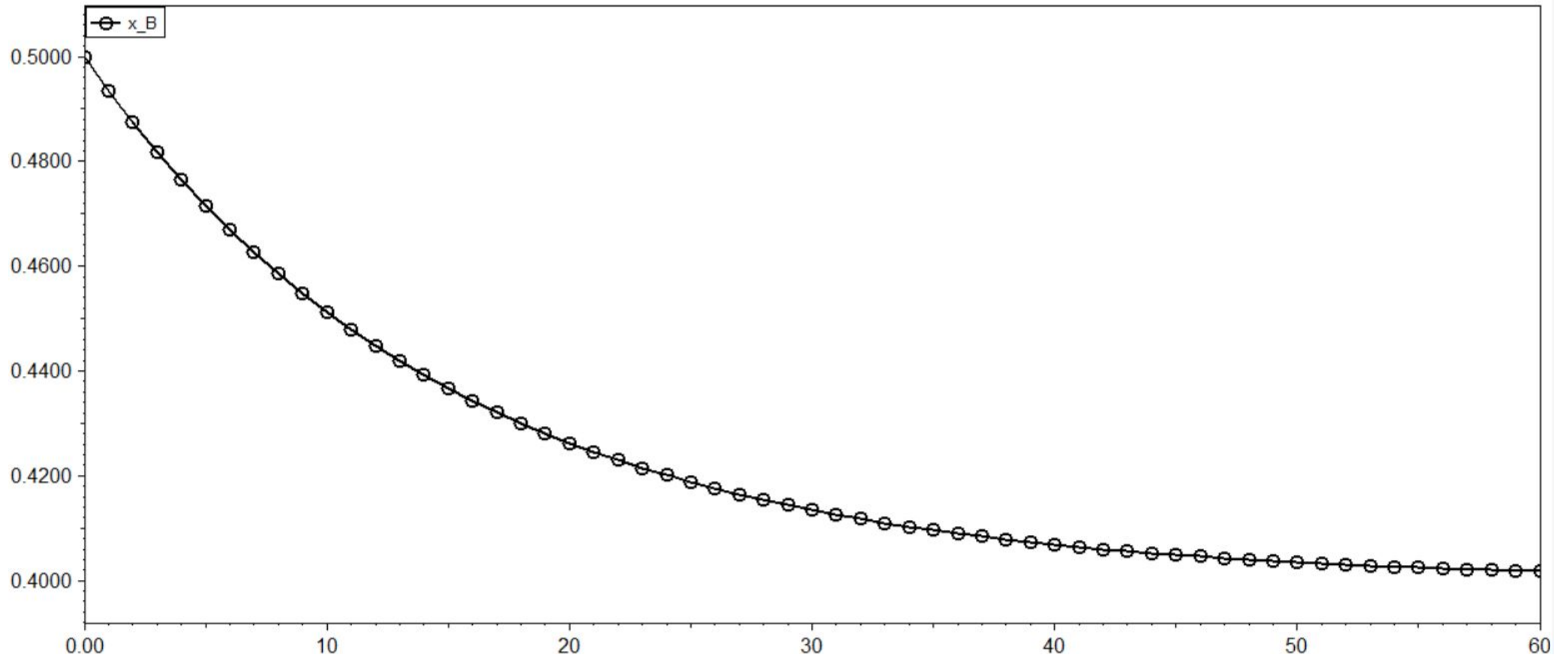
# Exemplo 3 (solução)

**Modelo dinâmico:**



## Exemplo 3 (solução)

**Modelo dinâmico:**





## Exemplo 3 (solução)

**Modelo estacionário:**

$$0 = Fin_A - Fout_A = Qin_A \rho_A - Fout x_A$$

$$0 = Fin_B - Fout_B = Qin_B \rho_B - Fout x_B$$

$$0 = Qin_A \rho_A + Qin_B \rho_B - Fout$$

Ver simulação em EMSO!

# Exemplo 3 (solução)

## Modelo estacionário:

```
61 Model TK_mixer_ss
62
63 PARAMETERS
64 rho_A as positive (Unit='kg/m^3');
65 rho_B as positive (Unit='kg/m^3');
66
67 VARIABLES
68 Qin_A as positive (Unit='m^3/h');
69 Qin_B as positive (Unit='m^3/h');
70 Fout as positive (Unit='kg/h');
71 x_A as fraction;
72 x_B as fraction;
73
74 EQUATIONS
75
76 0*'kg/h' = Qin_A*rho_A - Fout*x_A;
77 0*'kg/h' = Qin_B*rho_B - Fout*x_B;
78 0*'kg/h' = Qin_A*rho_A + Qin_B*rho_B - Fout;
79
80 end
```

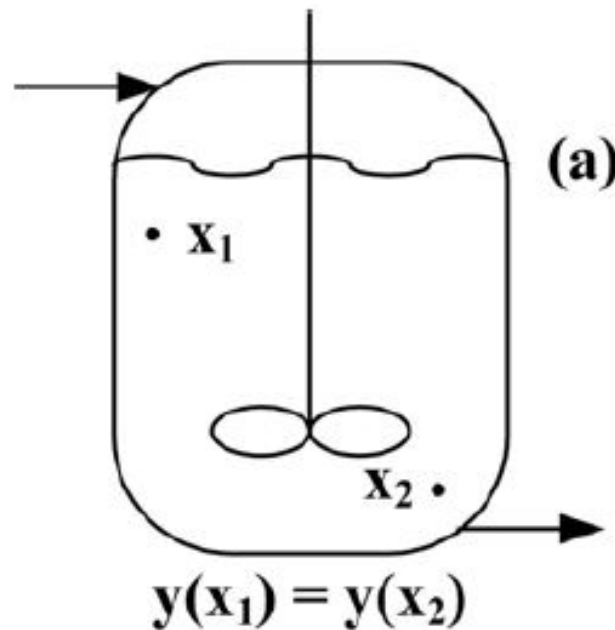
```
82 FlowSheet Misturador_ss
83
84 DEVICES
85 Mixer as TK_mixer_ss;
86
87 SET
88 Mixer.rho_A = 1200*'kg/m^3';
89 Mixer.rho_B = 800*'kg/m^3';
90
91 SPECIFY
92 Mixer.Qin_A = 2*'m^3/h';
93 Mixer.Qin_B = 2*'m^3/h';
94
95 OPTIONS
96 Dynamic = false;
97
98 end
```

$$x_A = 0,60$$

$$x_B = 0,40$$

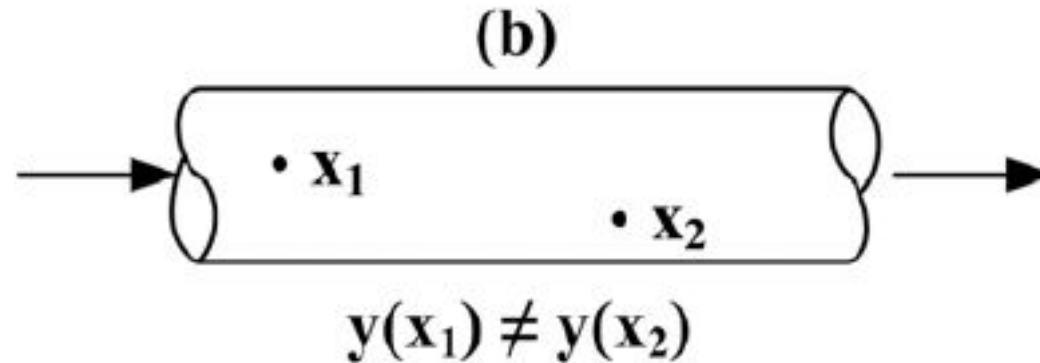
# Modelos concentrados e distribuídos

**Modelo concentrado:** As variações espaciais são desprezíveis, pelo que as propriedades não mudam com a posição. Geralmente são constituídos por equações algébricas ou equações diferenciais ordinárias de primeira ordem, cuja solução numérica é mais simples. Exemplo: reator de tanque agitado contínuo (CSTR).



# Modelos concentrados e distribuídos

**Modelo distribuído:** As variações espaciais são importantes e não podem ser desprezadas. Nesse caso há heterogeneidade espacial. Geralmente estão formados por equações diferenciais parciais, cuja resolução requer o uso de procedimentos numéricos bastante específicos. Exemplo: reator tubular de fluxo pistão (PFR)



# Adimensionamento de modelos

O adimensionamento de variáveis e equações de modelos tem os seguintes objetivos básicos:

- Simplificar a notação.
- Dar um significado às variáveis que não seja atrelado a um determinado sistema de unidades.
- Introduzir grupamentos adimensionais relevantes.
- Facilitar, em alguns casos, a implementação de métodos numéricos para a resolução das equações.

Deve facilitar a análise do modelo, e os grupos adimensionais criados devem dar uma ideia mais clara de ordens de grandeza entre os termos presentes em uma dada equação.

# Adimensionamento de modelos

## Princípios gerais:

- Se o efeito da variação de uma certa quantidade deve ser analisado, esta quantidade não deve aparecer em variável adimensional alguma, deve aparecer em apenas um parâmetro adimensional.
- As variáveis dependentes adimensionais devem estar aproximadamente na faixa entre zero e um, e os parâmetros adimensionais devem mostrar as magnitudes relativas dos vários termos das equações.
- A menos que se pretenda variar uma dimensão física, as variáveis independentes adimensionais devem estar contidas em intervalos finitos fixos (frequentemente e convenientemente nos intervalos  $[0,1]$ ,  $[-\pi,\pi]$  ou similares).

# Dúvidas?



# Recados importantes

- Próxima aula: Modelagem e simulação de reator CSTR não isotérmico
- Os slides desta aula estarão disponíveis no Classroom da disciplina.



“Ensinar não é transferir conhecimento, mas criar as possibilidades para a sua própria produção ou a sua construção.”

Paulo Freire