Mestrado em Bioinformática - Modelação

Ficha de Trabalho 1

Exercício 1

Considere o processo de fermentação da *Saccharomyces cerevisiae* a partir de glucose. Em condições aeróbias, a levedura consome glucose e produz biomassa, e em condições anaeróbias também produz etanol, de acordo com as equações seguintes. O microrganismo é cultivado em modo descontínuo e semi-contínuo com uma corrente de alimentação de glucose de 150 g/L.

Crescimento oxidativo em glucose (respiração):

$$k_1S + k_5O \xrightarrow{\mu_1} X + k_7C$$

Crescimento redutivo em glucose (fermentação):

$$k_2S \xrightarrow{\mu_2} X + k_8C + k_3E$$

Crescimento oxidativo em etanol (respiração):

$$k_4E + k_6O \xrightarrow{\mu_3} X + k_9C$$

1. Considere a cinética da reacção 1 dada por:

$$\mu_1 = \mu_{\text{max }1} \frac{S}{K_{S1} + S} = 0.3 \frac{S}{0.2 + S}$$

E para a reacção 2 por:

$$\mu_2 = \mu_{max \, 2} \frac{S}{K_{S2} + S} = 0.1 \frac{S}{0.3 + S}$$

E para a reacção 3 por:

$$\mu_3 = \mu_{max3} \frac{E}{K_{s3} + E} = 0.4 \frac{E}{0.2 + E}$$

Para o modelo acima:

- a. Deduza o modelo dinâmico do processo em modo batch para S, X, E e V.
- b. Deduza o modelo dinâmico do processo em modo fed-batch para S, X, E e V.

Exercício 2

Considere o processo de produção de proteínas recombinadas com o microrganismo *Escherichia coli* (estirpe BL21).

Em condições aeróbias a bactéria consome glucose (S) e produz biomassa (X), proteína recombinada (P) e acetato (A), de acordo com as seguintes equações:

Crescimento oxidativo em glucose com produção:

$$k_1S + k_5O \xrightarrow{\mu_1} X + k_8C + k_{11}P$$

Crescimento fermentativo em glucose:

$$k_2S + k_6O \xrightarrow{\mu_2} X + k_9C + k_3A$$

Crescimento oxidativo em acetato:

$$k_4A + k_7O \xrightarrow{\mu_3} X + k_{10}C$$

- a) Deduza a partir das equações o modelo dinâmico do processo para X, S, A, P
 e V em modo descontínuo (batch).
- b) Implemente o modelo obtido na alinha a) em Python usando a rotina ode para a integração. Obtenha a variação de X, S, A, P e Volume (V) ao longo do tempo para 7 horas de fermentação. Considere valores iniciais de 7 g/L, 12 g/L, 0 g/L, 0 g/L e 9 L para X, S, A, P e V, respetivamente.
- c) Deduza o modelo dinâmico do processo para X, S, A, P e V em modo semicontínuo (fed-batch), considerando que há adição de um caudal de entrada F_e de uma solução de glucose à concentração S_e.
- d) Implemente o modelo obtido para modo semi-contínuo em Python usando a mesma rotina ode para a integração. Obtenha a variação de X, S, A, P e Volume (V) ao longo do tempo para 20 horas de fermentação com um perfil de alimentação constante de 0.7 L/h. Considere valores iniciais de 4 g/L, 0 g/L, 0 g/L, o g/L e 8 L para X, S, A, P e V, respetivamente. Considere uma concentração de 350 g/L na solução de alimentação.
- e) Imagine agora que está a utilizar no laboratório uma nova estirpe de *E. coli* (estirpe JM109) que tem um comportamento ligeiramente diferente da inicial (BL21). Essa nova estirpe foi cultivada em modo *fed-batch* com um perfil de alimentação constante de 0.7 L/h e mediram-se os dados experimentais disponíveis no *e-learning*.

Compare graficamente os dados experimentais da nova estirpe com os previstos com o seu modelo (construído para a estirpe BL21).

Formule o problema de estimação dos parâmetros k4, µ2 e Ks3 para essa nova estirpe a partir dos dados experimentais de X e S fornecidos. Implemente o cálculo da Função Objetivo e resolva o problema com *Simulated Annealing*.

- f) Obtenha as sensibilidades ao longo do tempo das variáveis X e S aos parâmetros k4, μ2 e Ks3.
- g) Baseado nos dados da análise de sensibilidade, efetue uma redução do modelo
- h) Derive o sistema em quimiostato, considerando o caudal de entrada F_e igual ao usado no modo semi-contínuo e assumindo, neste caso, que o volume é fixo e igual 6L. Determine o estado estacionário e a estabilidade do sistema no estado estacionário para as situações em que não há biomassa e em que o valor da biomassa é maior que 0.

Tips

- Considera o package scipy para a integração da rotina ode, nomeadamente o método scipy.integrate.ode com o integrante LSODA e o método BDF
- Considera o package matplotlib.pyplot para realizar os gráficos
- Considera o package scipy para resolver o problema com Simulated Annealing, nomeadamente o método scipy.optimize.basinhopping
- Considera o package sympy para operações algébricas, nomeadamente o
 método symbols para criar variáveis algébricas, o método diff para obter
 derivadas de expressões matemáticas e o método lambdify para transformar
 expressões matemáticas em funções com argumentos.
- Considera a função scipy.optimize.fsolve para obter os estados estacionários, o package numdifftools para calcular o jacobiano e as funções do numpy para obter o traço e o determinante.

Considere cinética de Monod para as 3 reações com (estirpe BL21):

	µmax (h ⁻¹)	Ks (g/L)
Reação 1	0.25	0.3
Reação 2	0.55	0.3
Reação 3	0.25	0.4

Parâmetros ks para a estirpe BL21

Parâmetro	Valor (g _{var} /g _x)
k ₁	4.412
k ₂	22.22
k ₃	8.61
k ₄	9.846
k ₅	3.253
k ₆	12.29
k ₇	4.085
k ₈	3.345
k 9	21.04
k ₁₀	7.65
k ₁₁	13.21