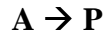


Sezione 6: MODELLISTICA MATEMATICA

La reazione irreversibile



viene condotta in un **reattore CSTR** (v. figura).

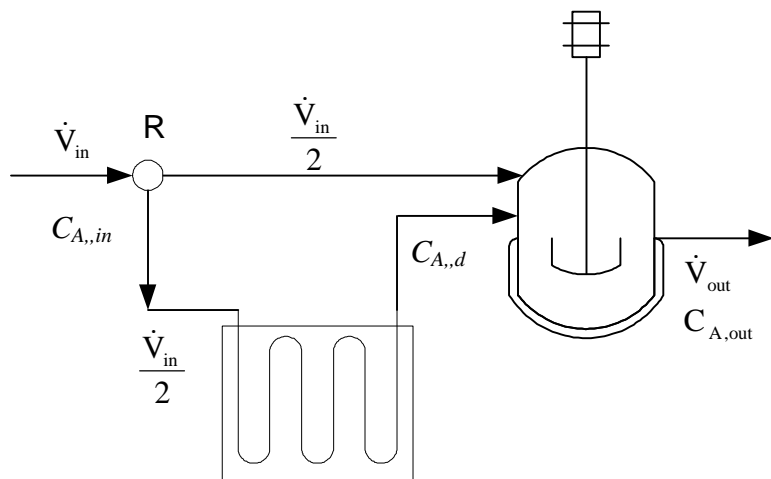
L'intero sistema è alimentato da una corrente di liquido, con una portata volumetrica \dot{V}_{in} a concentrazione $c_{A,in}$. Il reattore riceve dal nodo **ripartitore di flusso R**:

- i. una corrente “diretta” proveniente dal nodo ripartitore più piccola in portata
- ii. una corrente “ritardata” di uguale portata, che in condizioni dinamiche subisce un **ritardo di trasporto t_d** a causa dell'attraversamento di un serpentino (non reagente)

L'uscita dal CSTR avviene con portata volumetrica \dot{V}_{out} a concentrazione $c_{A,out}$.

Valgono le seguenti ipotesi:

1. perfetta miscelazione nel recipiente
2. densità costante
3. reazioni chimiche ed intero sistema isotermi
4. $\dot{V}_{in} = \text{cost.}$
5. l'altezza del liquido nel recipiente è costante
6. cinetica del 1° ordine



Si chiede, con rif. al nodo ripartitore di flusso R:

- a. [scrivere il modello matematico dinamico. E' diverso da quello stazionario? Perché?](#)

Si chiede, con rif. al reattore CSTR

- b. [scrivere il modello matematico in stazionario](#)
- c. [scrivere il modello matematico dinamico nel dominio del tempo](#)

Si chiede, con rif. all'intero sistema ingresso-uscita, e quindi collegando l'uscita $c_{A,out}$ all'ingresso $c_{A,in}$ di assemblare i modelli delle 2 unità di processo di cui sopra e di:

- d. [scrivere il modello matematico dinamico nel dominio del tempo](#)
- e. [classificare il modello matematico dinamico così ottenuto](#)
- f. [individuare variabili di ingresso, stato ed uscita, nonché i parametri del modello](#)
- g. [esprimere il modello in variabili di deviazione](#)
- h. [trasportare il modello dinamico nel dominio di Laplace](#)
- i. [determinare la funzione di trasferimento](#)

Come approfondimento, si desidera innanzitutto considerare il caso in cui cambia l'ip.6:
6'. cinetica del 2° ordine

j. descrivere in maniera qualitativa cosa cambia nel modello matematico dinamico nel dominio del tempo e come bisogna procedere

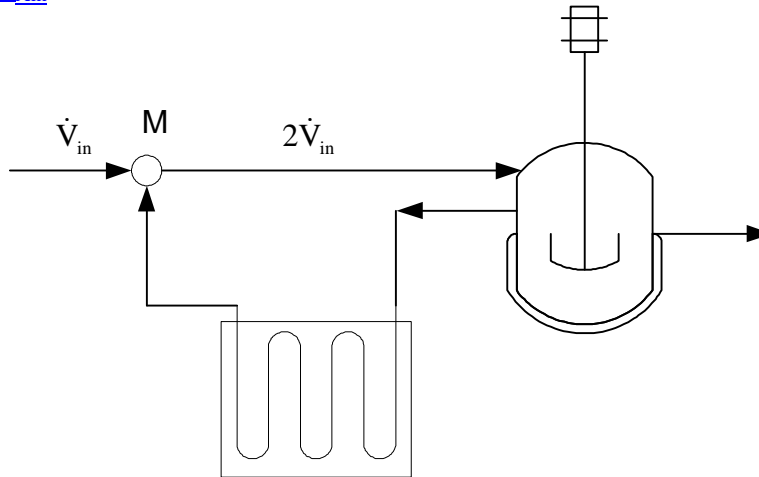
Come approfondimento, si desidera inoltre studiare il caso in cui il flusso della corrente "ritardata" viene invertito, si crea un **riciclo** dal CSTR al nodo e quest'ultimo diventa il **miscelatore M**, secondo lo schema nella figura seguente. Per questo nuovo caso:

k. modificare il **modello matematico** del nodo miscelatore M

l. modificare il **modello matematico** del CSTR

m. scrivere il **modello matematico dinamico** nel **dominio del tempo** che colleghi l'uscita $c_{A,out}$ all'ingresso $c_{A,in}$

n. determinare la nuova **funzione di trasferimento** che colleghi l'uscita $c_{A,out}$ all'ingresso $c_{A,in}$



SOLUZIONE

a) con riferimento al nodo ripartitore R scrivere il modello matematico **dinamico**. E' diverso da quello **stazionario**? Perché?

eq. di bilancio di materia globale (a densità costante)

$$\dot{V}_{in} = \dot{V}_{out,1} + \dot{V}_{out,2} = \frac{\dot{V}_{in}}{2} + \frac{\dot{V}_{in}}{2} \quad 1.$$

Il termine di accumulo è nullo perché il nodo ripartitore non possiede un proprio volume. Pertanto l'equazione del modello **dinamico** è uguale a quella del modello **stazionario**.

b) con riferimento al reattore CSTR scrivere il modello matematico in stazionario

eq. di bilancio di materia globale (a densità costante)

$$\frac{\dot{V}_{in}}{2} + \frac{\dot{V}_{in}}{2} = \dot{V}_{out} = \dot{V}_{in} \quad 2.$$

eq. di conservazione della specie A

$$\frac{\dot{V}_{in}}{2} C_{A,in} + \frac{\dot{V}_{in}}{2} C_{A,in} - \dot{V}_{out} C_{A,out} - V k C_{A,out} = 0 \quad 3.$$

$$\dot{V}_{in} C_{A,in} - \dot{V}_{out} C_{A,out} - V k C_{A,out} = 0 \quad 4.$$

$$\frac{\dot{V}_{in}}{V} C_{A,in} - \frac{\dot{V}_{out} + kV}{V} C_{A,out} = 0 \quad 5.$$

c) con riferimento al reattore CSTR scrivere il modello matematico dinamico

eq. di bilancio di materia globale (a densità costante)

$$\frac{\dot{V}_{in}}{2} + \frac{\dot{V}_{in}}{2} = \dot{V}_{out} = \dot{V}_{in} \quad 6.$$

NB: coincide con eq. di bilancio di materia globale allo stato stazionario

eq. di conservazione della specie A

$$\frac{\dot{V}_{in}}{2} C_{A,in} + \frac{\dot{V}_{in}}{2} C_{A,d} - \dot{V}_{out} C_{A,out} - V k C_{A,out} = V \frac{dC_{A,out}}{dt} \quad 7.$$

$$V \frac{dC_{A,out}}{dt} + (\dot{V}_{out} + V k) C_{A,out} - \frac{\dot{V}_{in}}{2} C_{A,in} - \frac{\dot{V}_{in}}{2} C_{A,d} = 0 \quad 8.$$

$$\frac{dC_{A,out}}{dt} + \frac{\dot{V}_{out} + Vk}{V} C_{A,out} - \frac{\dot{V}_{in}}{2V} C_{A,d} - \frac{\dot{V}_{in}}{2V} C_{A,in} = 0 \quad 9.$$

$$\text{C.I.: } C_{A,out}(0) = C_{A,out}|_{st}$$

Si chiede, con rif. all'intero sistema ingresso-uscita, e quindi collegando l'uscita C_{Aout} all'ingresso C_{Ain} , di assemblare i modelli delle 2 unità di processo di cui sopra e di:

d. scrivere il modello matematico dinamico nel dominio del tempo

Essendo per il ritardo di trasporto nel serpentino

$$C_{A,d}(t) = C_{A,in}(t - t_d) \quad 10.$$

la precedente eq. 9 diventa:

$$\frac{dC_{A,out}}{dt} + \frac{\dot{V}_{out} + Vk}{V} C_{A,out} - \frac{\dot{V}_{in}}{2V} C_{A,in}(t - t_d) - \frac{\dot{V}_{in}}{2V} C_{A,in} = 0 \quad 11.$$

$$\text{C.I.: } C_{A,out}(0) = C_{A,out}|_{st}$$

e. **classificare** il modello matematico **dinamico** così ottenuto

Equazione differenziale ordinaria del 1° ordine, non omogenea lineare, a coefficienti costanti (con termine di ritardo di trasporto)

f. individuare variabili di ingresso, stato ed uscita, nonché i parametri del modello

variabili IN: $C_{A,in}$
variabile di stato: $C_{A,out}$
variabili OUT: $C_{A,out}$
parametri: k, V, t_d, \dot{V}_{in}

g. esprimere il modello in variabili di deviazione

Definiamo:

$$\bar{C}_{A,out} = C_{A,out} - C_{A,out}|_{st} \quad 12.$$

$$\bar{C}_{A,in} = C_{A,in} - C_{A,in}|_{st} \quad 13.$$

e quindi:

$$\bar{C}_{A,in}(t - t_d) = C_{A,in}(t - t_d) - C_{A,in}|_{st} \quad 14.$$

Sottraendo l'eq. 5 (stazionaria) all'eq. 9 (dinamica), otteniamo

$$\frac{d\bar{C}_{A,out}}{dt} + \frac{\dot{V}_{out} + V_k}{V} \bar{C}_{A,out} - \frac{\dot{V}_{in}}{2V} \bar{C}_{A,in}(t - t_d) - \frac{\dot{V}_{in}}{2V} \bar{C}_{A,in} = 0 \quad 15.$$

C.I.: $\bar{C}_{A,out}(0) = 0$

h. trasportare il modello dinamico nel dominio di Laplace

Essendo $\dot{V}_{out} = \dot{V}_{in} = \dot{V}$ per l'eq.2, l'eq. 15 può essere così trasformata:

$$\ell\left(\frac{d\bar{C}_{A,out}}{dt}\right) + \ell\left(\frac{\dot{V} + V_k}{V} \bar{C}_{A,out}\right) - \ell\left(\frac{\dot{V}}{2V} \bar{C}_{A,in}(t - t_d)\right) - \ell\left(\frac{\dot{V}}{2V} \bar{C}_{A,in}\right) = 0 \quad 16.$$

$$\bar{C}_{A,out}(s)s + \frac{\dot{V} + V_k}{V} \bar{C}_{A,out}(s) - \frac{\dot{V}}{2V} e^{-t_d s} \bar{C}_{A,in}(s) - \frac{\dot{V}}{2V} \bar{C}_{A,in}(s) = 0 \quad 17.$$

Definendo $\frac{\dot{V} + V_k}{V} = \frac{1}{\tau}$ [=] min⁻¹, si ottiene

$$s\bar{C}_{A,out}(s) + \frac{1}{\tau} \bar{C}_{A,out}(s) - \frac{\dot{V}}{2V} (1 + e^{-t_d s}) \bar{C}_{A,in}(s) = 0 \quad 18.$$

i. determinare la funzione di trasferimento

$$\frac{\bar{C}_{A,out}(s)}{\bar{C}_{A,in}(s)} = \frac{\tau \frac{\dot{V}}{2V} (1 + e^{-t_d s})}{\tau s + 1} \quad 19.$$

j. descrivere in maniera qualitativa cosa cambia nel modello matematico dinamico nel dominio del tempo per cinetica del 2° ordine e come bisogna procedere

Per l'ipotesi di cinetica del 2° ordine, l'ODE diviene non lineare nel termine $VkC_{A,out}^2$.

Pertanto al fine di recuperare la linearità del modello si può effettuare la linearizzazione del suddetto termine nell'intorno della soluzione stazionaria.

Come approfondimento, si desidera inoltre studiare il caso in cui il flusso della corrente "ritardata" viene invertito, si crea un riciclo dal CSTR al nodo e quest'ultimo diventa il miscelatore M, secondo lo schema nella figura seguente. Per questo nuovo caso:

k. modificare il modello matematico del nodo miscelatore M

eq. di bilancio di materia globale (a densità costante)

$$\dot{V}_{in} + \dot{V}_r = \dot{V}_{out,M} \quad 20.$$

per ipotesi è:

$$2\dot{V}_{in} = \dot{V}_{out,M} \quad 21.$$

Quindi

$$\dot{V}_{in} = \dot{V}_r \quad 22.$$

eq. di conservazione della specie A

$$\dot{V}_{in} C_{A,in}(t) + \dot{V}_{in} C_{A,out}(t - t_d) - \dot{V}_{out,M} C_{A,M}(t) = 0 \quad 23.$$

$$\dot{V}_{in} C_{A,in}(t) + \dot{V}_{in} C_{A,out}(t - t_d) - 2\dot{V}_{in} C_{A,M}(t) = 0 \quad 24.$$

$$C_{A,M}(t) = \frac{C_{A,in}(t) + C_{A,out}(t - t_d)}{2} \quad 25.$$

l. modificare il modello matematico del CSTR

eq. di bilancio di materia globale (a densità costante)

$$\dot{V}_{out} + \dot{V}_{in} = \dot{V}_{out,M} = 2\dot{V}_{in} \quad 26.$$

$$\dot{V}_{out} = \dot{V}_{in} \quad 27.$$

eq. di conservazione della specie A

$$\dot{V}_{out,M} C_{A,M} - \dot{V}_{out} C_{A,out} - \dot{V}_r C_{A,out} - V k C_{A,out} = V \frac{dC_{A,out}}{dt} \quad 28.$$

$$\dot{V}_{out,M} C_{A,M} - 2\dot{V}_{in} C_{A,out} - V k C_{A,out} = V \frac{dC_{A,out}}{dt} \quad 29.$$

m. scrivere il modello matematico dinamico nel dominio del tempo che colleghi l'uscita $C_{A,out}$ all'ingresso $C_{A,in}$

Sostituendo nell'eq. di conservazione specie A del CSTR la rispettiva eq. 23 del nodo ripartitore M inclusiva del termine di ritardo di trasporto indotto dal serpentino, si ottiene:

$$\dot{V}_{in} C_{A,in} + \dot{V}_{in} C_{A,out}(t - t_d) - 2\dot{V}_{in} C_{A,out} - V k C_{A,out} = V \frac{dC_{A,out}}{dt} \quad 30.$$

da cui:

$$V \frac{dC_{A,out}}{dt} + (2\dot{V}_{in} + V k) C_{A,out} - \dot{V}_{in} C_{A,out}(t - t_d) - \dot{V}_{in} C_{A,in} = 0 \quad 31.$$

$$\frac{dC_{A,out}}{dt} + \frac{2\dot{V}_{in} + V k}{V} C_{A,out} - \frac{\dot{V}_{in}}{V} C_{A,out}(t - t_d) - \frac{\dot{V}_{in}}{V} C_{A,in} = 0 \quad 32.$$

$$\frac{dC_{A,out}}{dt} + \frac{2\dot{V}_{in} + V k}{V} C_{A,out} - \frac{\dot{V}_{in}}{V} C_{A,out}(t - t_d) - \frac{\dot{V}_{in}}{V} C_{A,in} = 0 \quad 33.$$

C.I.: $C_{A,out}(0) = C_{A,out}|_{st}$

n. determinare la nuova funzione di trasferimento che colleghi l'uscita $C_{A,out}$ all'ingresso $C_{A,in}$

Trasformando secondo Laplace

$$\ell \left(\frac{d\bar{C}_{A,out}}{dt} \right) + \ell \left(\frac{2\dot{V}_{in} + V k}{V} \bar{C}_{A,out} \right) - \ell \left(\frac{\dot{V}_{in}}{V} \bar{C}_{A,out}(t - t_d) \right) - \ell \left(\frac{\dot{V}_{in}}{V} \bar{C}_{A,in} \right) = 0 \quad 34.$$

$$\bar{C}_{A,out}(s) s + \frac{2\dot{V}_{in} + V k}{V} \bar{C}_{A,out}(s) - \frac{\dot{V}_{in}}{V} e^{-t_d s} \bar{C}_{A,out}(s) - \frac{\dot{V}_{in}}{V} \bar{C}_{A,in}(s) = 0 \quad 35.$$

$$s \bar{C}_{A,out}(s) + \left(\frac{2\dot{V}_{in} + V k}{V} - \frac{\dot{V}_{in}}{V} e^{-t_d s} \right) \bar{C}_{A,out}(s) - \frac{\dot{V}_{in}}{V} \bar{C}_{A,in}(s) = 0 \quad 36.$$

$$s\bar{C}_{A,out}(s) + \left[k + \frac{\dot{V}_{in}}{V}(2 - e^{-t_d s}) \right] \bar{C}_{A,out}(s) - \frac{\dot{V}_{in}}{V} C_{A,in}(s) = 0 \quad 37.$$

La funzione di trasferimento è:

$$\frac{\bar{C}_{A,out}(s)}{\bar{C}_{A,in}(s)} = \frac{\frac{\dot{V}_{in}}{V}}{s + k + \frac{\dot{V}_{in}}{V}(2 - e^{-t_d s})} \quad 38.$$

$$\frac{\bar{C}_{A,out}(s)}{\bar{C}_{A,in}(s)} = \frac{\frac{\dot{V}_{in}}{kV}}{\frac{s}{k} + 1 + \frac{\dot{V}_{in}}{kV}(2 - e^{-t_d s})} \quad 39.$$

posto $\tau' = \frac{1}{k}$, si ottiene:

$$\frac{\bar{C}_{A,out}(s)}{\bar{C}_{A,in}(s)} = \frac{\tau' \frac{\dot{V}_{in}}{V}}{\tau' s + 1 + \tau' \frac{\dot{V}_{in}}{V}(2 - e^{-t_d s})} \quad 40.$$