



Sveučilište u Zagrebu  
Fakultet kemijskog  
inženjerstva i tehnologije



# REAKTORI I BIOREAKTORI

- PODJELA I OSNOVNI TIPOVI KEMIJSKIH REAKTORA

Vanja Kosar, izv. prof.



## Reaktori i bioreaktori – Podjela i osnovi tipovi kemijskih reaktora

- **KEMIJSKI REAKTOR I KEMIJSKO RAKCIJSKO INŽENJERSTVO**
- **PODJELA REAKTORA I OPĆE BILANCE TVARI i TOPLINE**

# Kemijski reaktor

- mjesto ili prostor u kome se odigrava neka kemijska reakcija. Takav ograničeni dio prostora općenito se naziva *procesnim prostorom*.
- sa stajališta kemijskog inženjerstva kao tehničke znanosti, kemijski reaktor je procesni aparat u kome se svrhovito odigrava i vodi kemijska reakcija u cilju dobivanja određenog korisnog produkta.

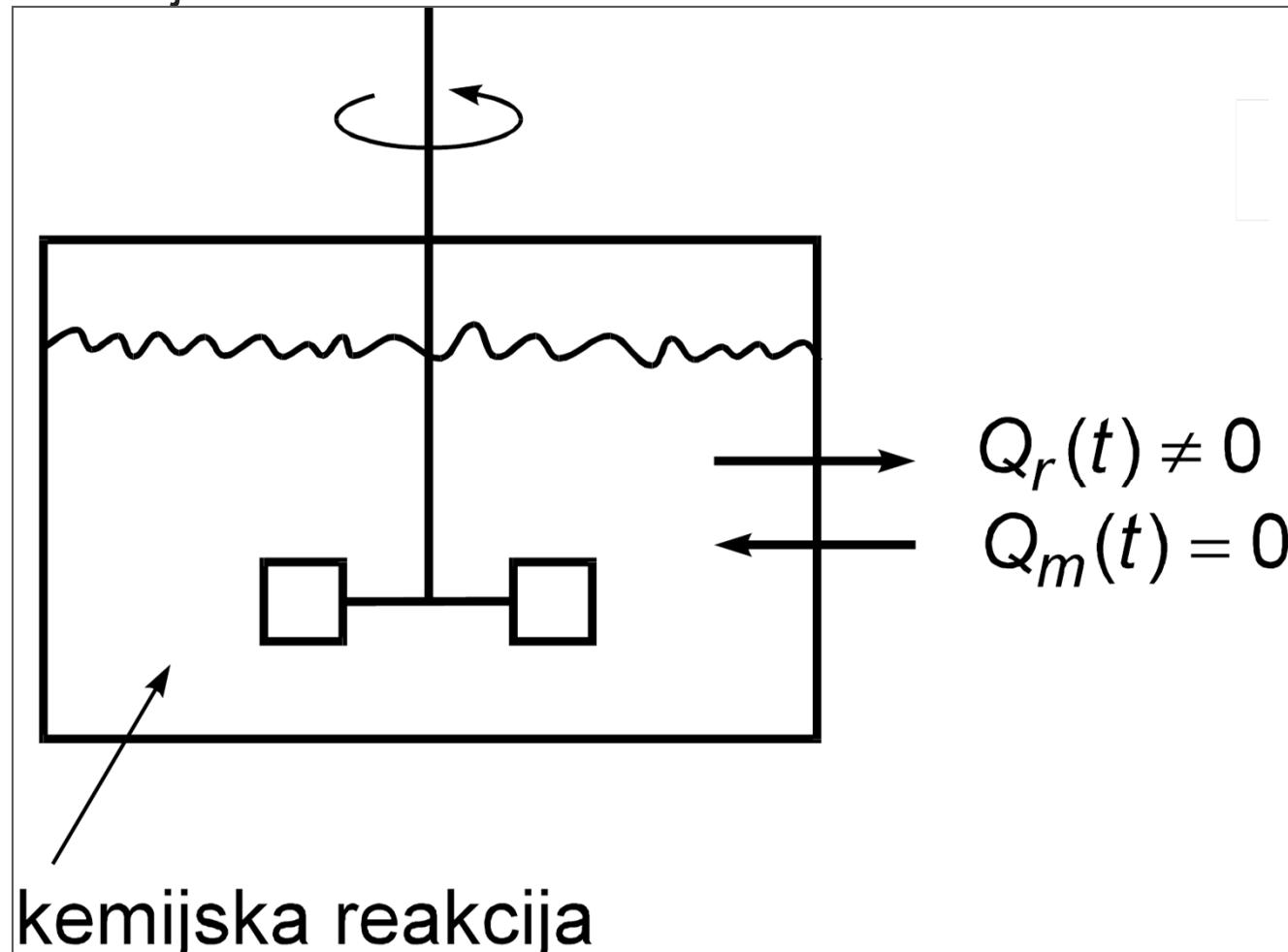
---

# Kemijsko reakcijsko inženjerstvo

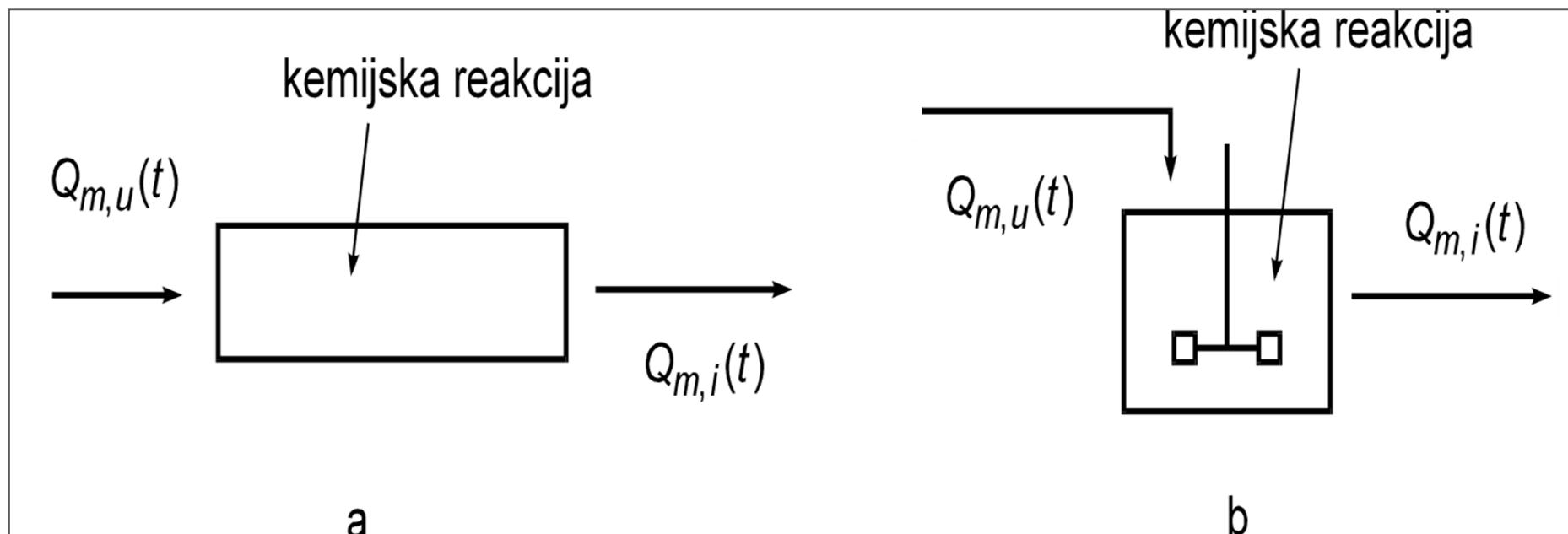
- Sve pojave i svi procesi, bilo kemijski, bilo fizički, koji se odigravaju unutar reaktora ili kojima reaktor izmjenjuje masu i energiju s okolinom
  
- Nalaženje veze između brzina fizičkih procesa prijenosa tvari i topline i brzine kemijske reakcije, eksperimentalne metode određivanja ukupne brzine ili metode istraživanja utjecaja pojedinog procesa na ukupnu brzinu itd.

## Podjela reaktora

### 1.) Reaktori koji su zatvoreni sustavi

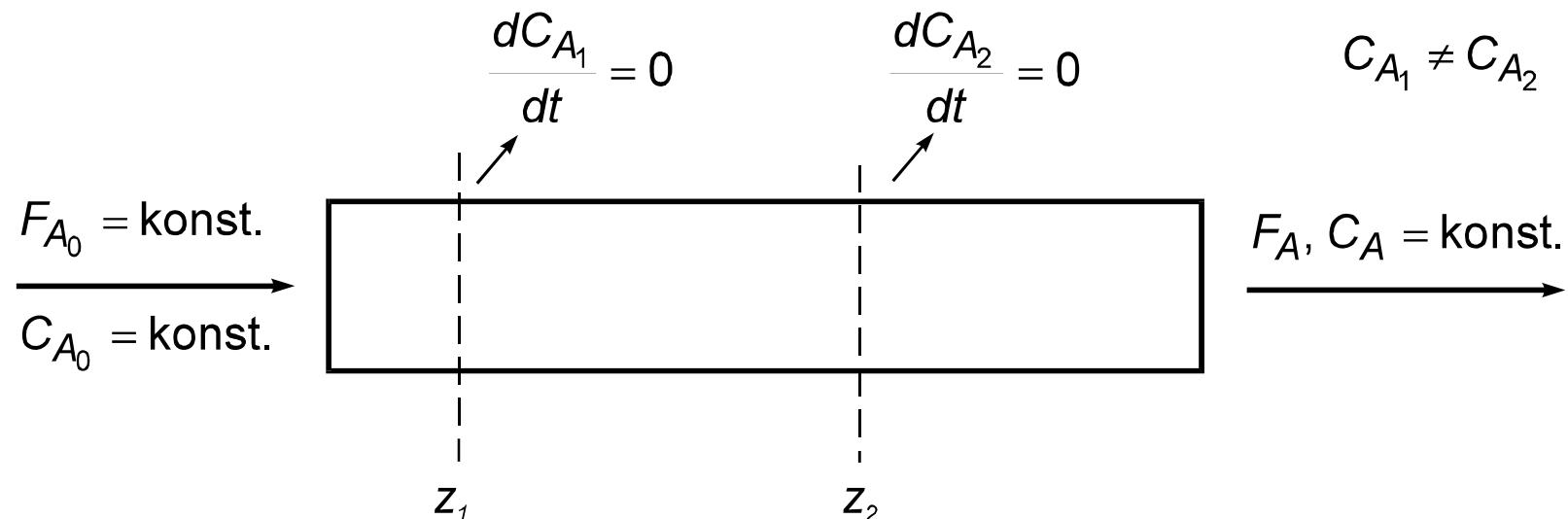


## 2.) Reaktori koji su otvoreni sustavi



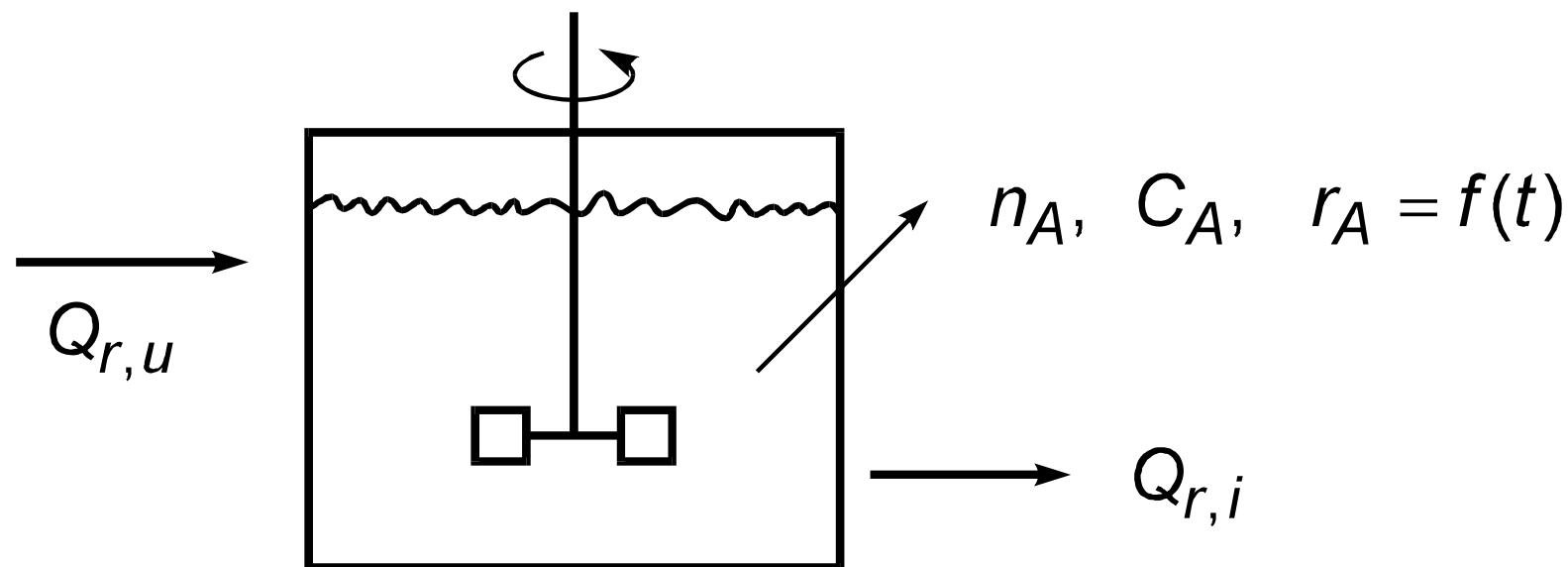
□ Reaktor u stacionarnom stanju

$$\frac{d(\text{vel.})}{dt} = 0$$

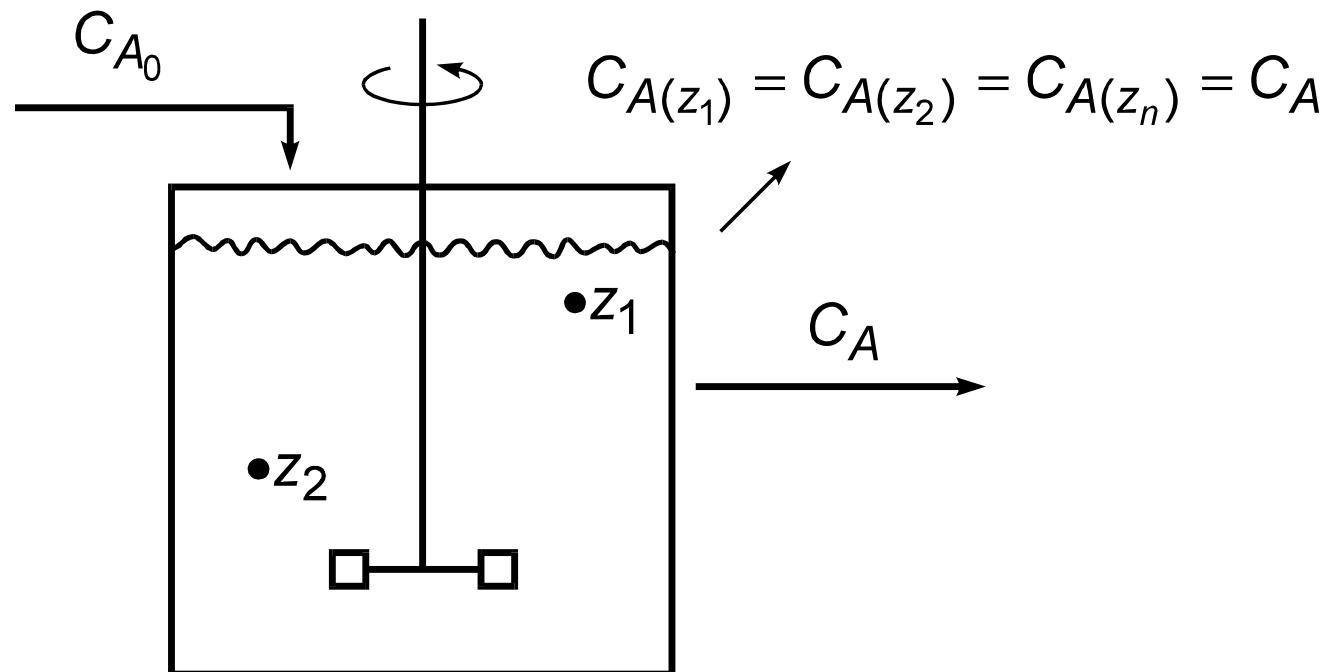


## □ Reaktor u nestacionarnom stanju

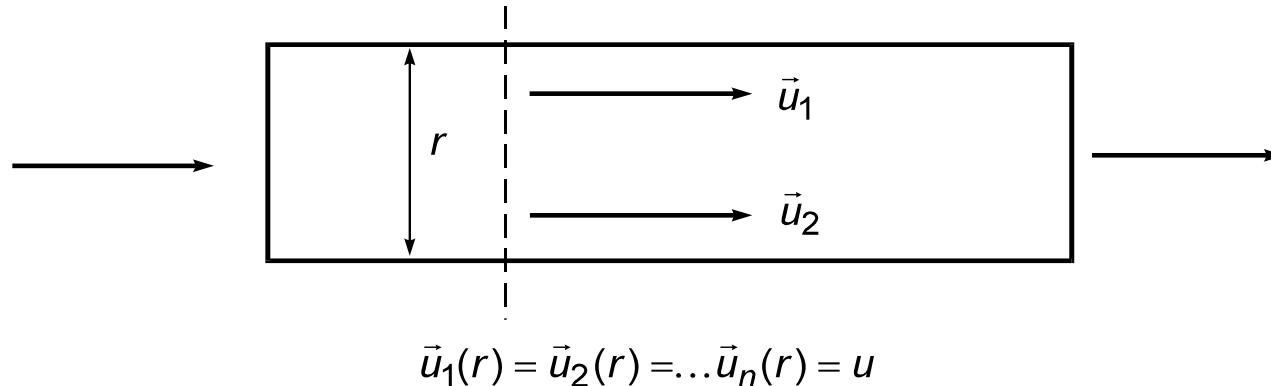
$$\frac{d(\text{vel.})}{dt} \neq 0$$



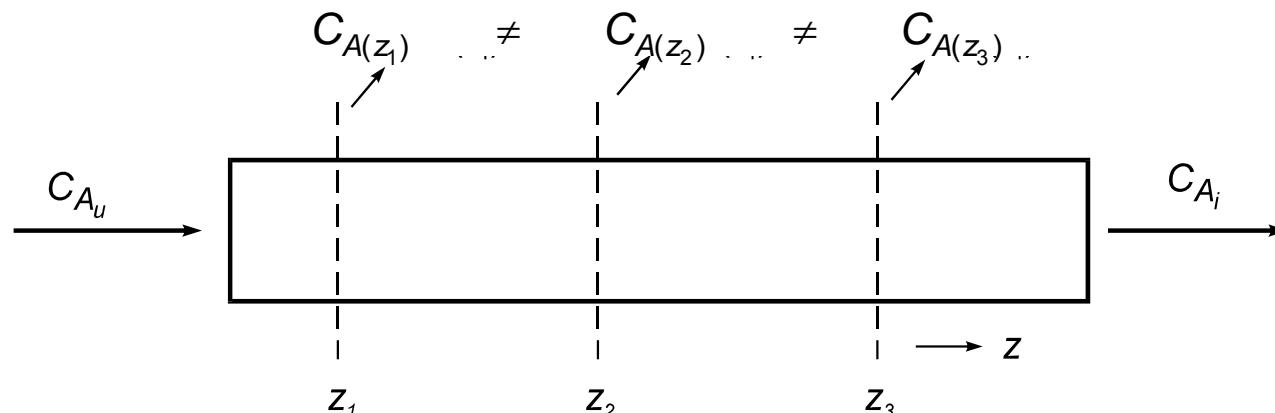
- Reaktor s idealnim miješanjem
- Proces s usredotočenim parametrima

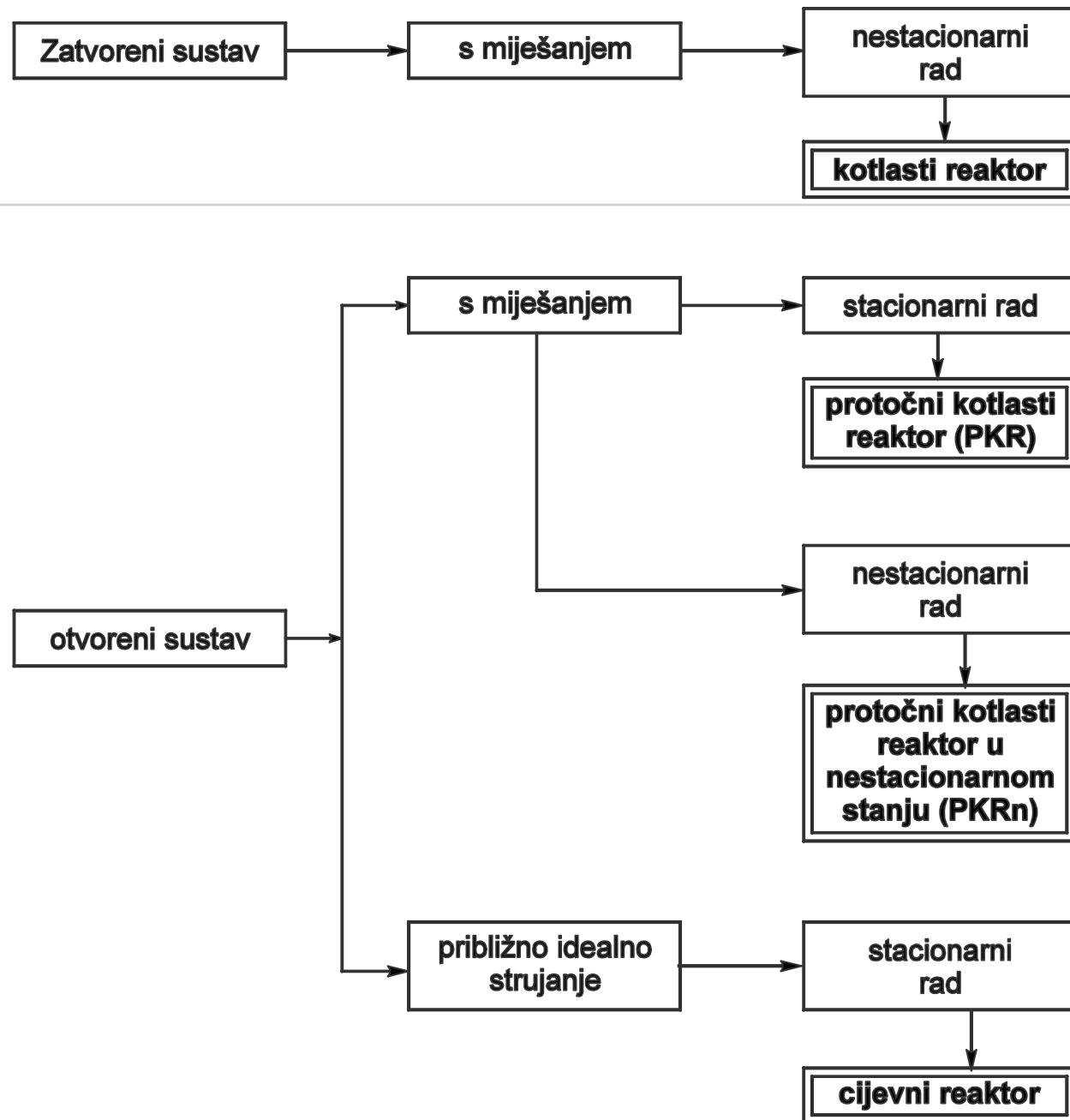


□ Reaktori s idealnim strujanjem



□ Proces s raspodijeljenim parametrima





## Protočni kotlasti reaktor u nestacionarnom radu (PKRn)

- razlikuje se od PKR po tome što količina tvari na ulazu nije jednaka količini tvari na izlazu iz reaktora
- vrijednosti barem nekih veličina stanja funkcije vremena
- u reaktoru se može na početku reakcije unijeti određena količina jednog reaktanta, a zatim kontinuirano uvoditi drugi reaktant
- kloriranje benzena u kapljivitoj fazi
- pogodan je za različite reakcije većinom u kapljevitom sustavu na nižim tlakovima i temperaturama.

## BILANCE MASE, MNOŽINE TVARI I TOPLINE

### Opća bilanca mase

$$\text{Masa unijeta u reaktor u dif. vremenu u dif. volumen.} - \text{Masa iznijeta iz reaktora u dif. vremenu iz dif. volumena.} = \text{Akumulacija mase u dif. vremenu u dif. volumenu.}$$

### Bilanca množine tvari A

$$\begin{aligned} & \text{Množina tvari A unijeta u dif. vremenu u dif. volumen reaktora.} - \text{Množina tvari A iznijeta u dif. vremenu iz dif. volumena reaktora.} \\ & \qquad \qquad \qquad \pm \qquad \qquad \qquad \text{Množina tvari A nastala (nestala) kemijskom reakcijom u dif. vremenu u dif. volumenu reaktora.} \\ & \qquad \qquad \qquad = \qquad \qquad \qquad \text{Akumulacija tvari A u dif. vremenu i dif. volumenu reaktora.} \end{aligned}$$

## Bilanca topline

Količina topline dovedena u dif. vremenu u dif. volumenu reaktora.

– Količina topline odvedena u dif. vremenu iz dif. volumena reaktora.

± Količina topline nastala (nestala) kemijskom reakcijom u dif. vremenu u dif. volumenu reaktora.

= Akumulacija topline u dif. vremenu i dif. volumenu reaktora.

## Matematički opis općih bilanci množine tvari i topline

- **Bilanca množine tvari (komponente A)**

$$\vec{u} \nabla C_A + \nabla \vec{J}_A + r_A = \frac{\partial C_A}{\partial t}$$

$\frac{\partial C_A}{\partial t}$  je član za akumulaciju tvari u sustavu, reaktoru i s njime je izražena nestacionarnost

$\vec{u} \nabla C_A$  član kojim se predočuje prijenos tvari kroz reaktor konvektivnim načinom

$\nabla \vec{J}_A$  je član kojim se opisuje prijenos tvari difuzijom.

- Bilanca topline

$$\sum M_j C_j c_{pj} \left( \frac{\partial T}{\partial t} + \vec{u} \nabla T \right) = \sum (-\Delta H_i) r_i + \nabla(\lambda \nabla T) - \sum \vec{J}_j \nabla H_j + Q_r$$

$$\sum M_j C_j c_{pj} \frac{\partial T}{\partial t}$$

je član kojim se definira akumulacija topline

$$\sum M_j C_j c_{pj} \vec{u} \nabla T$$

označava prijenos topline konvekcijom, odnosno to je toplina koja se unosi ili iznosi prolazom reakcijske mase kroz reaktor.

$$\sum (-\Delta H_i) r_i$$

je toplinski efekt svih reakcija koje se istovremeno odigravaju unutar reaktora.

- Bilanca topline (nastavak)

$$\sum M_j C_j c_{pj} \left( \frac{\partial T}{\partial t} + \vec{u} \nabla T \right) = \sum (-\Delta H_i) r_i + \nabla(\lambda \nabla T) - \sum \vec{J}_j \nabla H_j + Q_r$$

$\nabla(\lambda \nabla T)$  je član kojim se opisuje toplina prenijeta vođenjem (kondukcijom) kroz reakcijsku smjesu ili s okolinom kroz stjenke.

$\sum \vec{J}_j \nabla H_j$  je toplina koja se prenosi molekularnom difuzijom pri čemu je  $H_j$  parcijalna molnarna entalpija.

$Q_r$  je toplina prenijeta zračenjem (radijacijom).

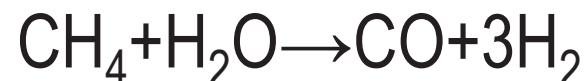
---

1.) Hidrolizom metana vodenom parom nastaju CO i H<sub>2</sub> prema jednadžbi:



reakcija se vodi u cijevnom katalitičkom reaktoru pri čemu se na izlazu dobiva 600 m<sup>3</sup> h<sup>-1</sup> vodika, dok je volumni protok na ulazu reaktora 550 m<sup>3</sup> h<sup>-1</sup> smješten metana i vodene pare u omjeru 3 : 2.5 (vol%). Izračunajte konverziju metana i sastav izlaznih plinova!

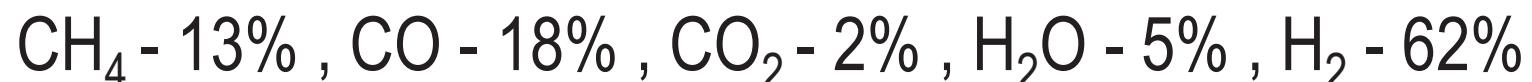
2.) Vodik se dobiva reakcijom metana s vodenom parom na višim temperaturama i uz katalizator prema jednadžbi



Međutim, istovremeno dolazi do usporedne reakcije



Na izlazu iz katalitičkog cijevnog reaktora dobiva se plinska smjesa sastava (u vol%):



Treba odrediti sastav plinske smjese na ulazu u reaktor (koja se 19 sastoji od metana i vode) te konverziju metana.

### 3.) U nekom reaktoru se nalaze sljedeće komponente

Komponenta	m/kg	M / kg kmol <sup>-1</sup>	ρ / kg m <sup>-3</sup>
Benzen	40	78,1	880
Propen	30	42,1	550
Kumen	0	120,1	862

Ne dolazi do promjene volumena tokom reakcije. Treba odrediti ulaznu koncentraciju reaktanata u reaktoru. Kolika će biti koncentracija reaktanata ako je postignuta 90 % konverzija benzena? Izračunajte konverziju propena.