

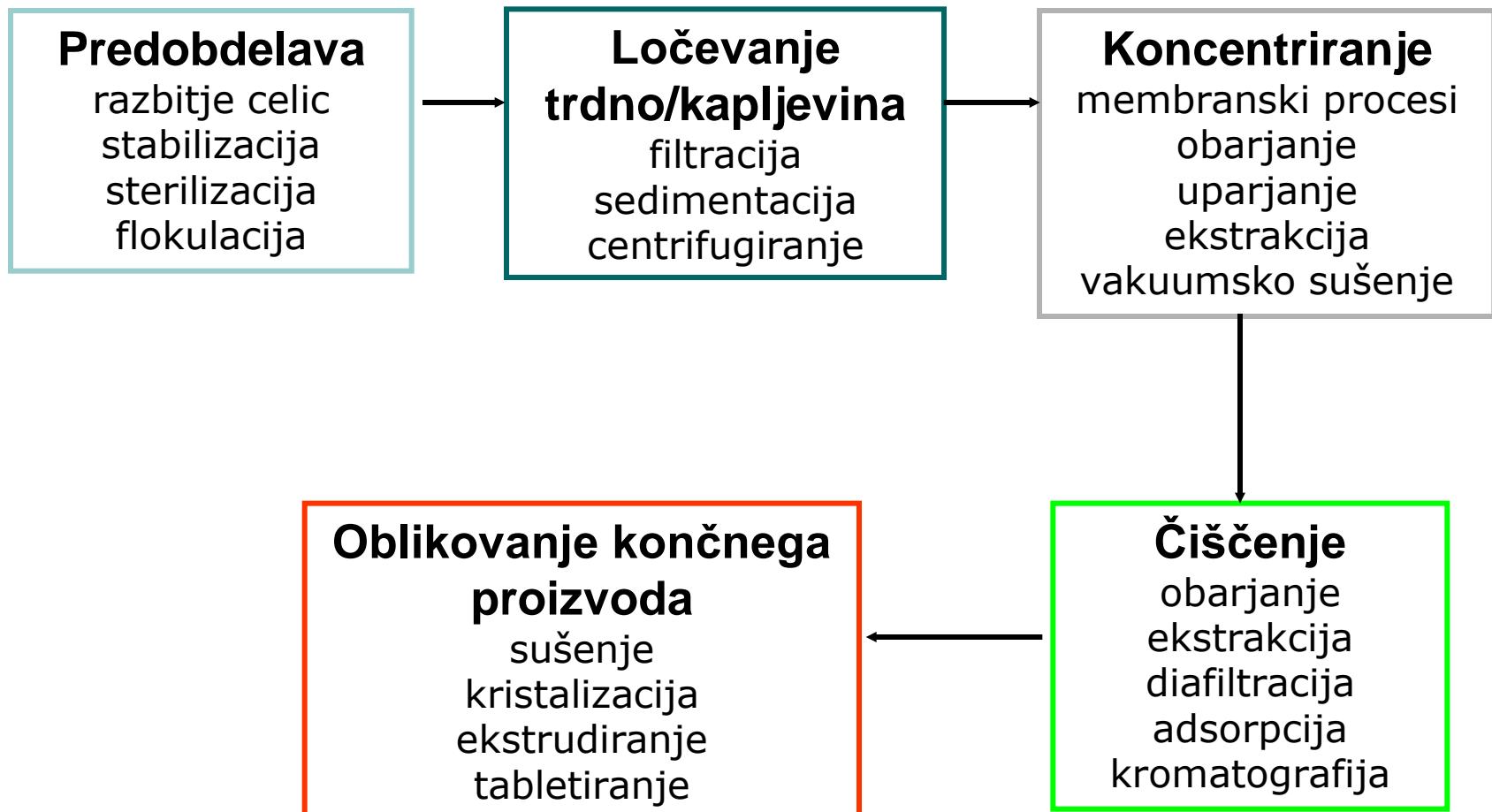


# ZAKLJUČNI PROCESI V BIOTEHNOLOGIJI

---

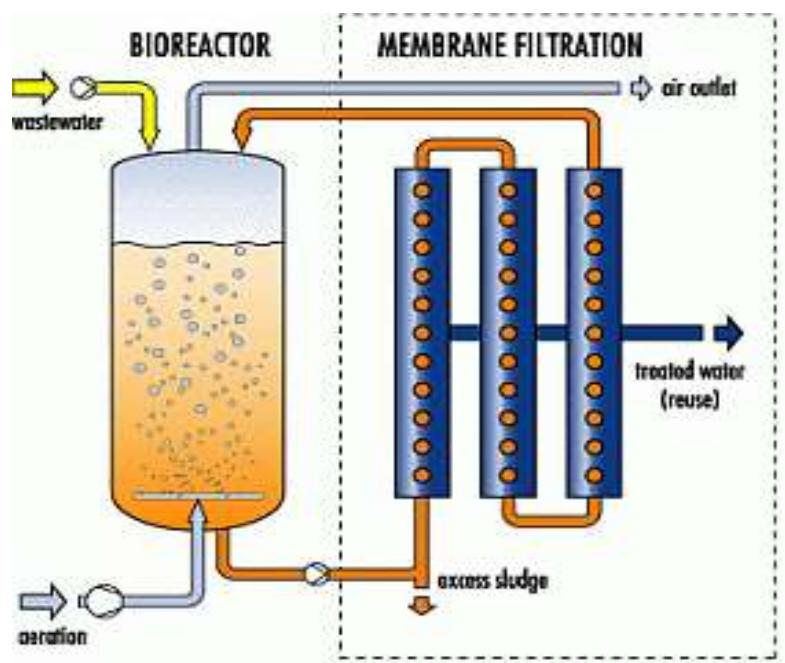
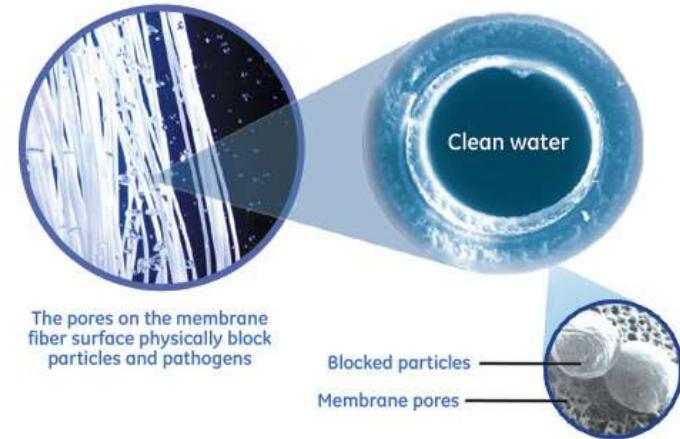
Membranski separacijski procesi –  
koncentriranje ali čiščenje

# 5 glavnih stopenj pri izolaciji bioproduktov



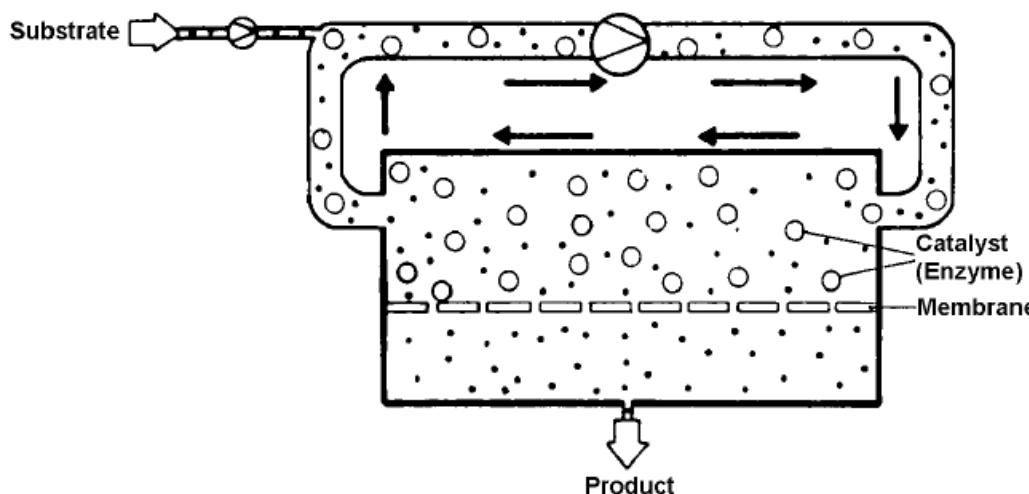
# Membranski procesi

- splošna uporaba:
  - priprava tehnološke in pitne vode
  - kemijska, farmacevtska industrija: izolacija in čiščenje produktov
  - sodobne biološke čistilne naprave

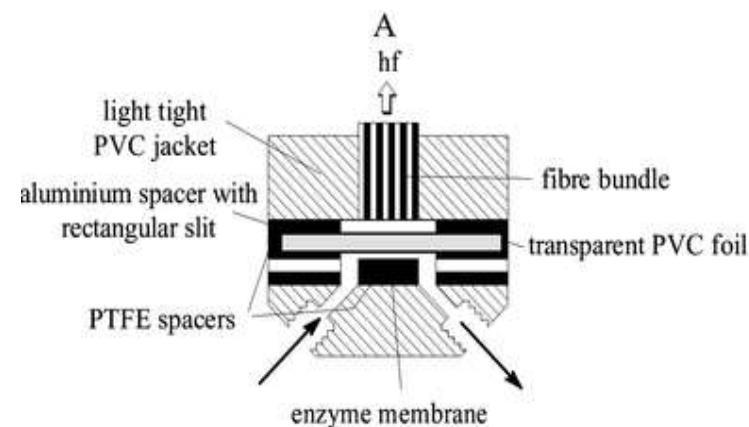


# Membranski procesi

- uporaba v biotehnologiji
  - sterilna filtracija vstopnih komponent bioreaktorja (zrak, gojišča, dodatki)
  - izolacija produktov
  - membranski senzorji
  - imobilizacija biokatalizatorjev – membranski bioreaktorji



membranski bioreaktor



membranski senzor

# Membranski procesi - delitev

---

- glede na gonilno silo:

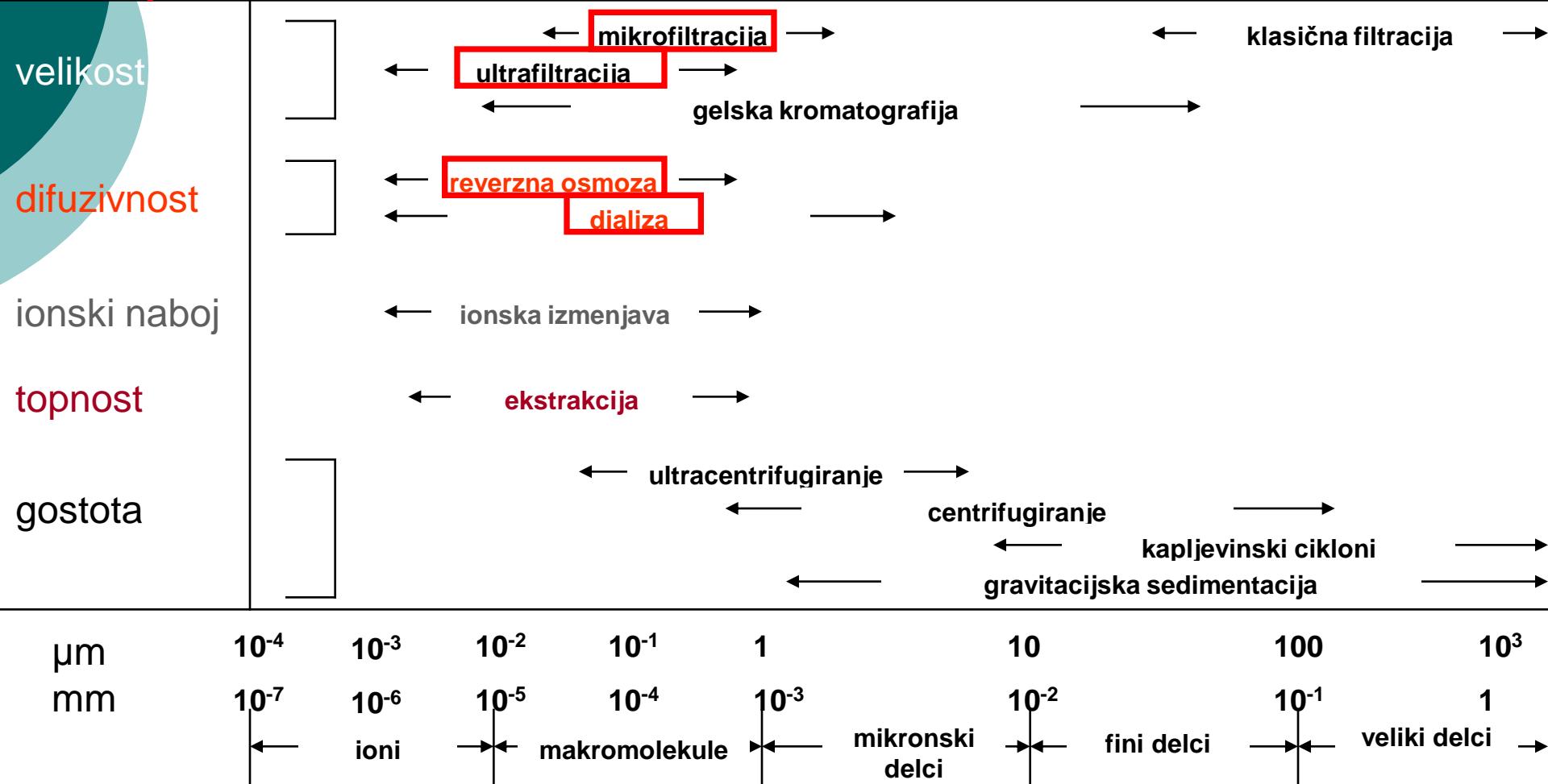
- razlika pritiska:
  - mikrofiltracija
  - ultrafiltracija
  - reverzna (obratna) osmoza
- električno polje (razlika el. potenciala): elektrodializa
- razlika koncentracij: dializa

- glede na velikost por filtrirnega sredstva oz. delcev, ki jih ločujemo:

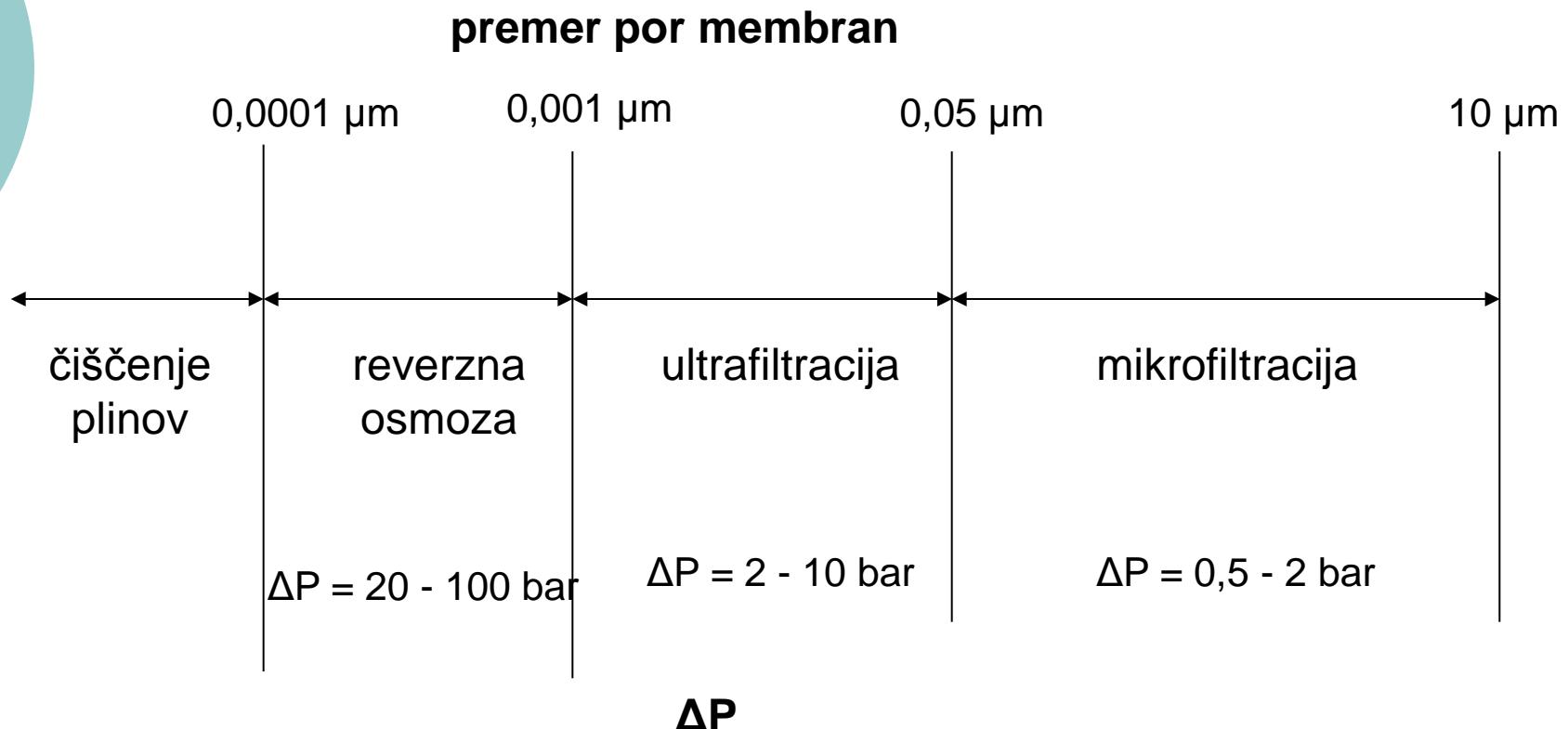
- mikrofiltracija ( $0,05 - 10 \mu\text{m}$ )
- ultrafiltracija ( $1 - 50 \text{ nm}$ ,  $1.000 - 1.000.000 \text{ Da}$ )
- reverzna osmoza ( $< 100 \text{ Da}$ )

# Ločevanje glede na lastnosti snovi

osnovni  
parameter  
ločevanja



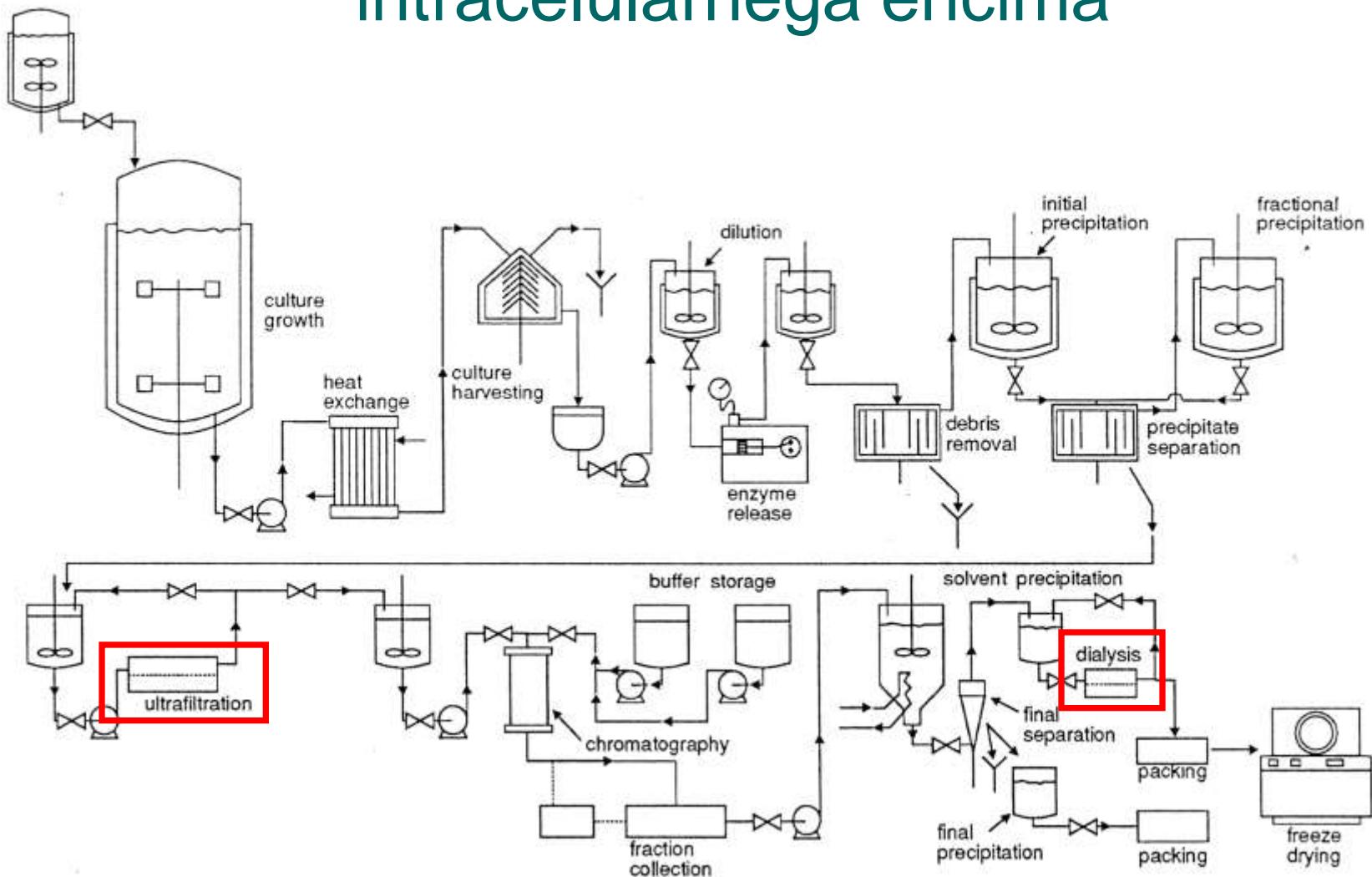
# Klasični membranski procesi na osnovi razlike pritiskov



# Membranski separacijski procesi v biotehnologiji

proces	uporaba	Proteins	Mol Wt.
mikrofiltracija (0,05 – 10 µm)	sterilizacija, filtracija celične mase, bistrenje pijač, pitna voda	Salmin (protamin)	5.600
ultrafiltracija (1.000 -1.000.000 Da)	ločevanje makromolekul, izolacija encimov, proteinov	Cytochrom C	15.600
obratna osmoza (< 100 Da)	koncentriranje raztopin, demineralizirana voda, ločevanje ionov	Myoglobin	17.200
pervaporacija	koncentriranje organskih kapljevin, ki jih je težko ločiti z destilacijo	Lactalbumin	17.400
		Trypsin	34.000
		Pepsin	35.500
		Insulin	40.900
		Lactoglobulin	41.800
		Ovalbumin	43.800
		Hämoglobin	66.700
		Serum albumin	70.100
		Serum globulin	167.000
		Gelatins	10.000-100.000
		Myogen	150.000
		Casein	375.000
		Urease	480.000
		Myosin	1.000.000
		Bushy stunt virus	7.600.000

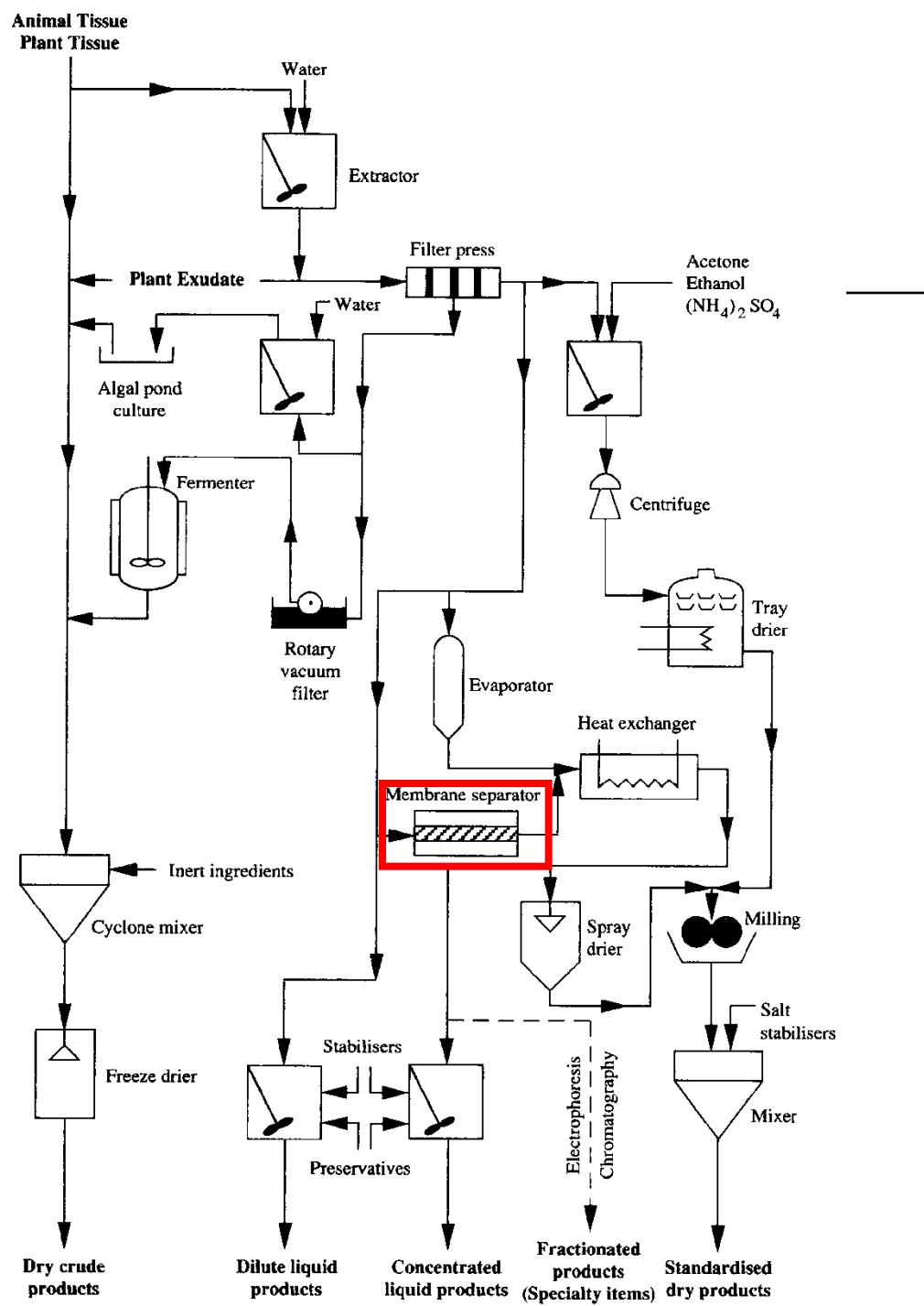
# Primer: izolacija in čiščenje intracelularnega encima



# Shema procesa

## Proizvodnja encimov

vir: Doran, 1995.  
Bioprocess Engineering  
Principles, str. 219



# Membranski procesi

---

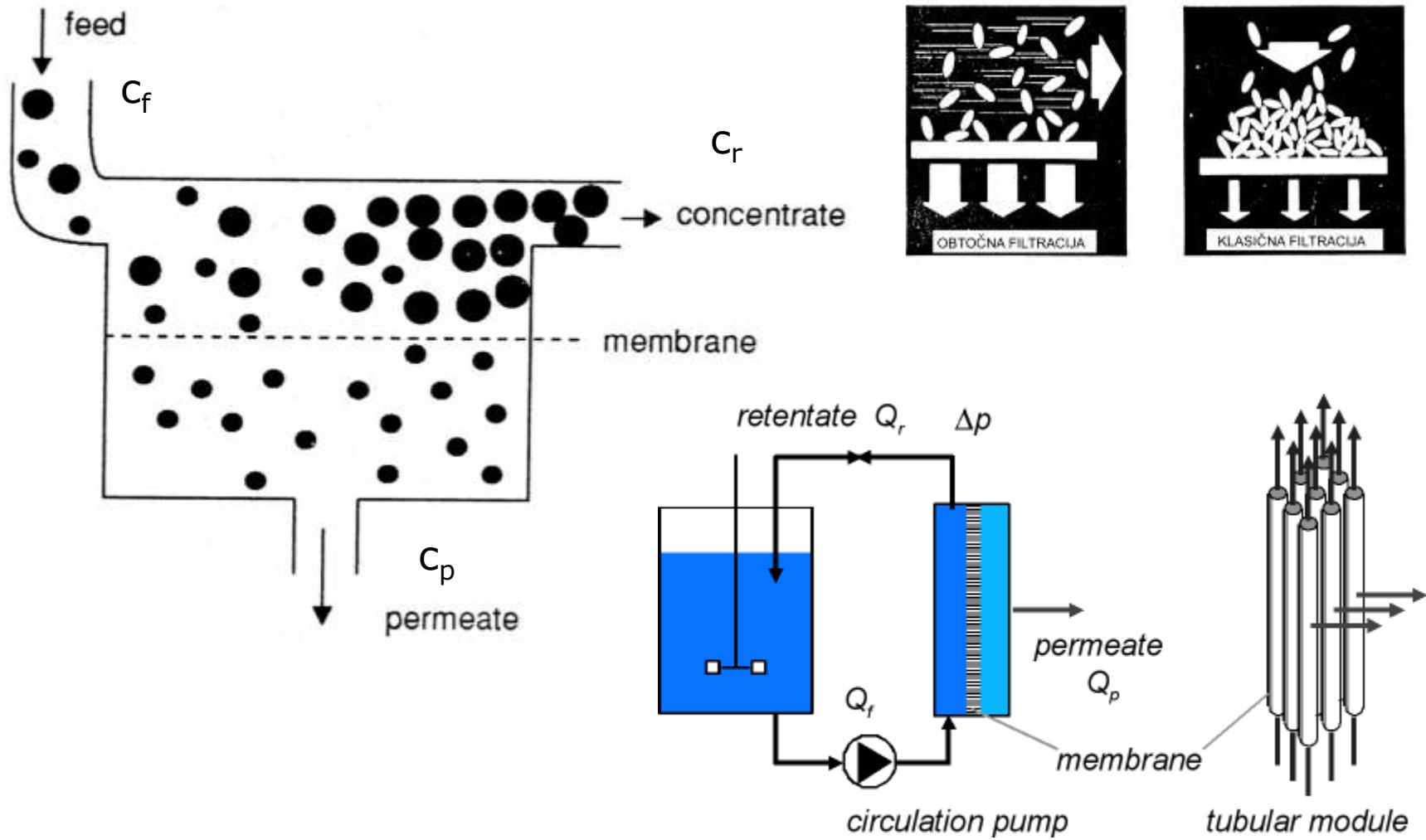
## **prednosti membranskih procesov:**

- brez dodatka pomožnih sredstev
- delo pri sobni temperaturi
- možnost izvedbe šaržnega in kontinuirnega procesa
- enostavno povečevanje procesne opreme

## **pomanjkljivosti membranskih procesov:**

- mala odpornost na nizek/visok pH in temperaturo
- težka izvedba čiščenja in sterilizacije
- problemi pri nalaganju - zamašitev por membrane z organskimi molekulami

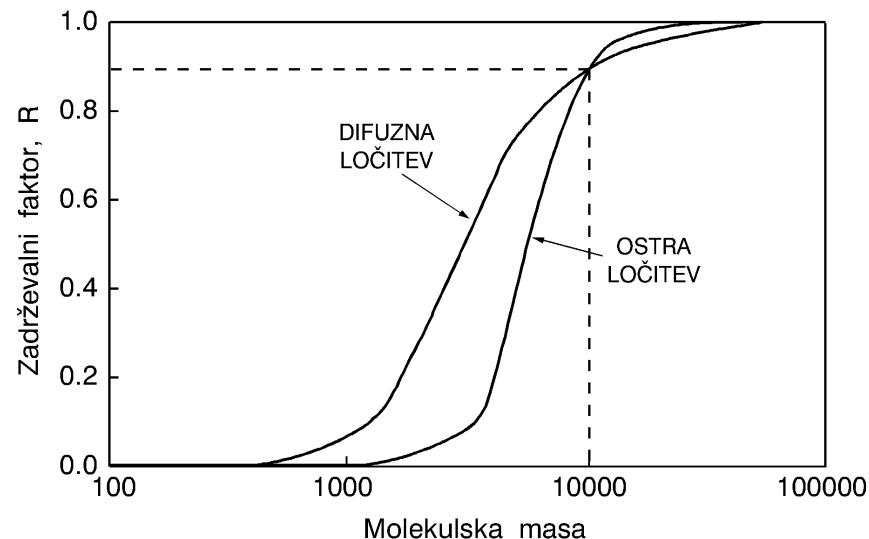
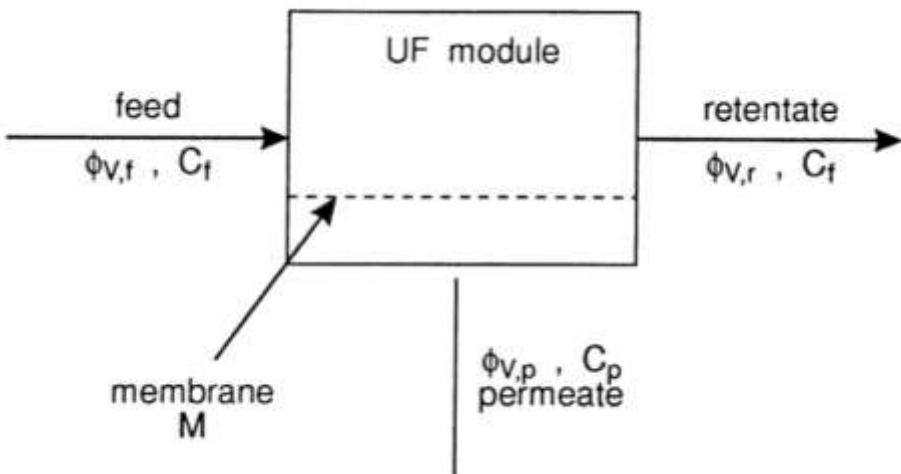
# Mikrofiltracija in ultrafiltracija



# R in MWCO

**R – zadrževalni faktor (selektivnost membrane)**

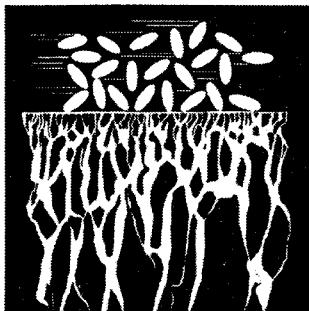
$$R = 1 - \frac{C_p}{C_r}$$



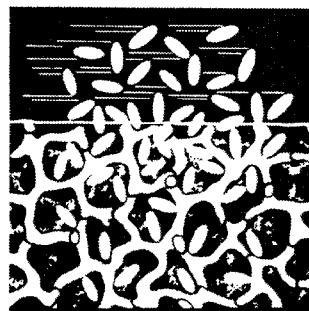
**MWCO – molecular weight cut off , R=0.9**

# Vrste membran

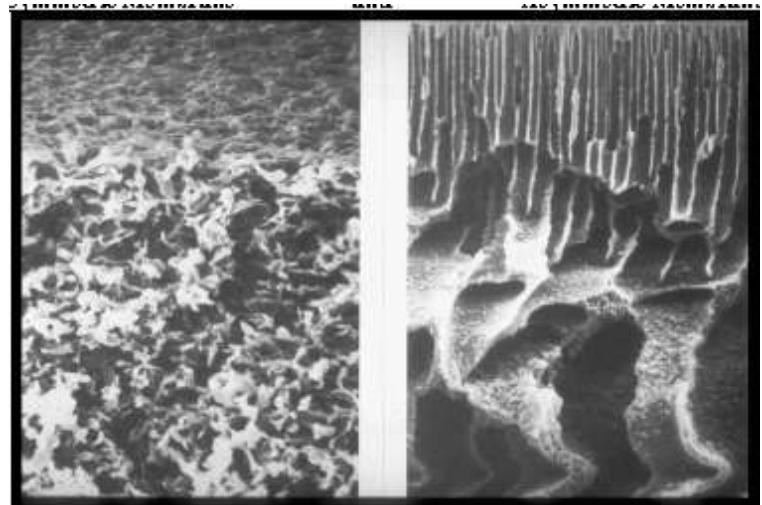
odločilen vpliv na proces – nasprotno kot pri klasični filtraciji



polimerna  
anizotropna  
membrana



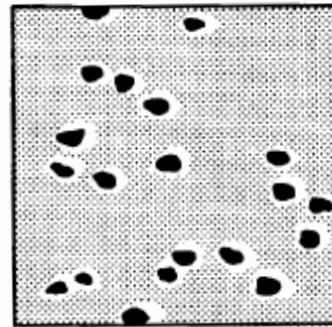
keramična  
simetrična  
membrana



Simetrična in nesimetrična struktura



različna poroznost,  
debelina, morfologija

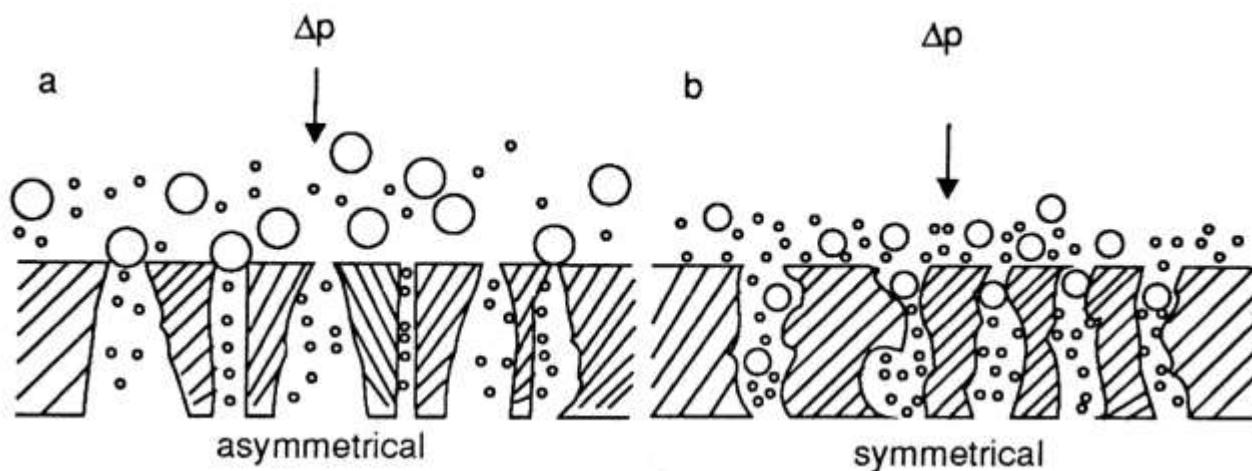


# Vrste membran

proces	membrana
mikrofiltracija	simetrična, mikroporozna keramika, polimeri
ultrafiltracija	asimetrična, mikroporozna
obratna osmoza	asimetrična, polimeri
pervaporacija	asimetrična, polimeri

izbor membrane:

- MWCO
- odpornost na topilo
- pH
- T
- $\Delta P$



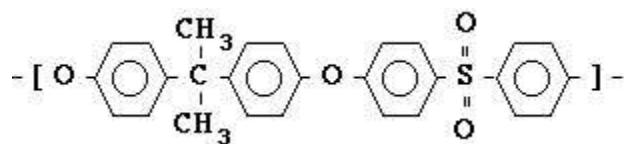
# Membrane - značilnosti

Membrana	Materijal	Postopek	Struktura	Uporaba
keramične membrane	Al-oksid, grafit, kovinski prah	stiskanje in sintranje	pore med 0,1 in 10 µm	MF ferm. brozg, sep. izotopov
vlečene membrane	PTFE, PE, PP	vlečenje pravokotno na krust. struk.	pore med 0,1 in 1 µm	sterilna filtracija
jedkani polimeri	polikarbonat	obsevanje in jedkanje folije	pore med 0,5 in 10 µm	analitika, ster. filtracija
simetrične mikropor.	der. celuloze, poliamid	obarjanje	pore 50–5000 nm	dializa, ster. filtracija
integralne asimetrične membrane	der. celuloze, polisulfoni, poliamid	reakcijsko obarjanje	homogeni polimer 1–10 nm	UF, sep. plinov, pervaporacija
kompozitne asimetrične	der. celuloze, polisulfoni, poliamid, silikoni	nanašanje filma na porozno podlago	homogeni polimer 1–5 nm	UF, separacija plinov, pervaporacija

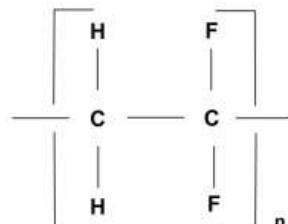
# Membrane - materiali

- polimeri

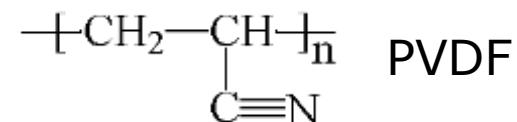
- polisulfon (PS): dobra odpornost (P, T, agresivna čistila)
- poliakrilonitril (PAN): malo mašenja → lažje čiščenje
- poliviniliden fluorid (PVDF): in situ sterilizacija s paro
- poliolefini (P) (=polialkeni): za nesterilno čiščenje



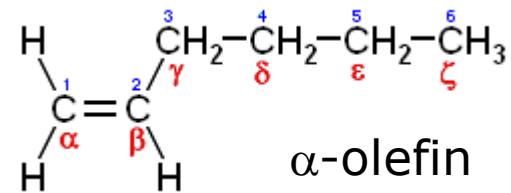
PS



PAN



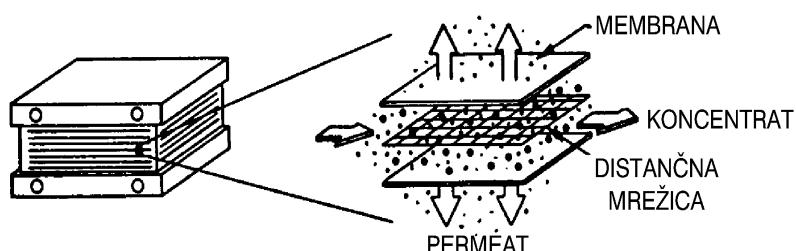
PVDF



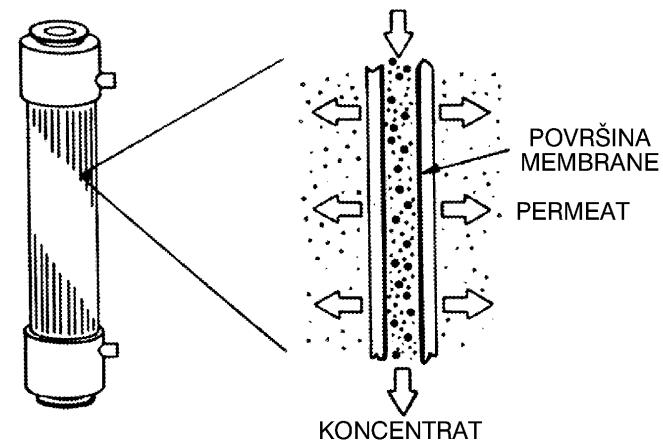
- keramika

- iz  $\text{Al}_2\text{O}_3$ ,  $\text{ZrO}_2$ , borosilikatno steklo...

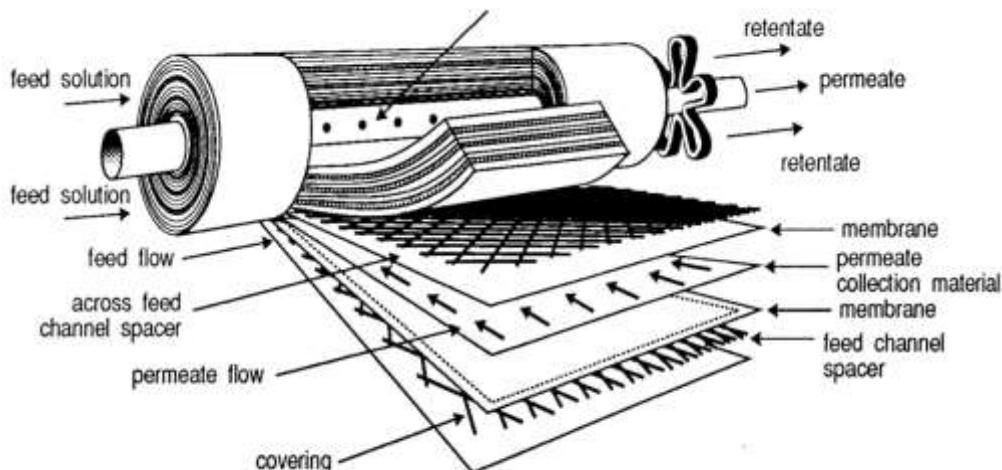
# Vrste modulov



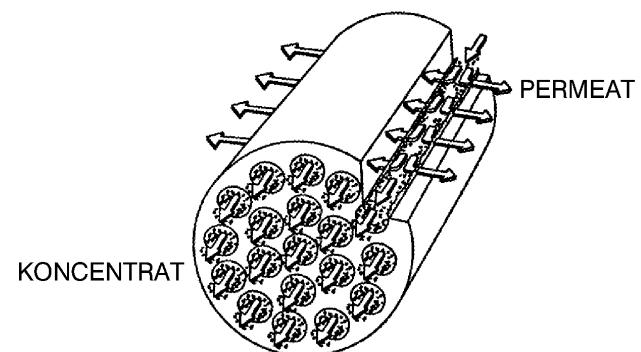
ploščni modul



cevni modul z votlimi vlakni



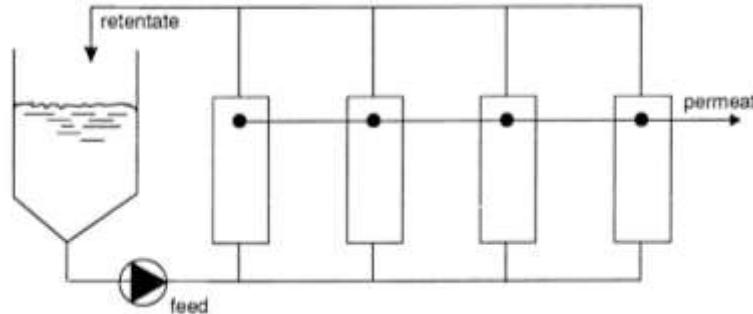
spiralni modul



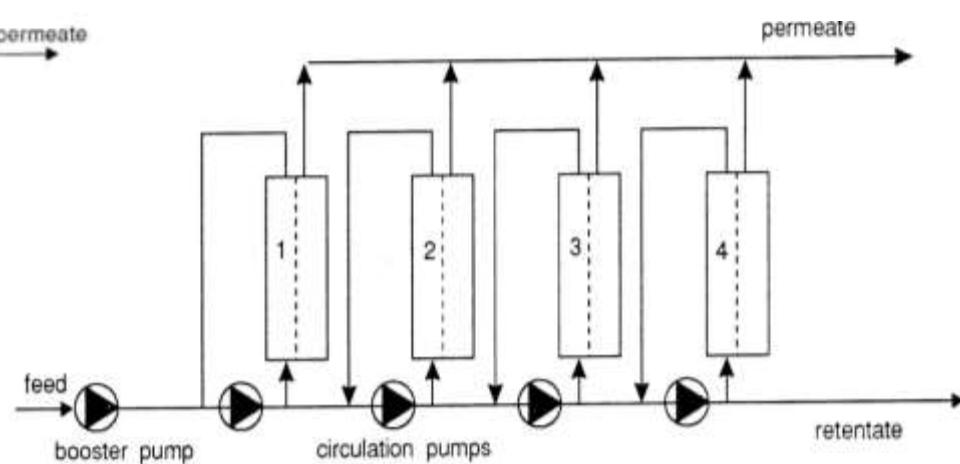
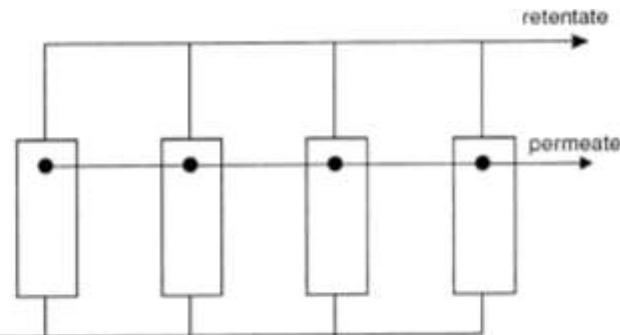
monolitni modul

# Načini obratovanja

šaržno



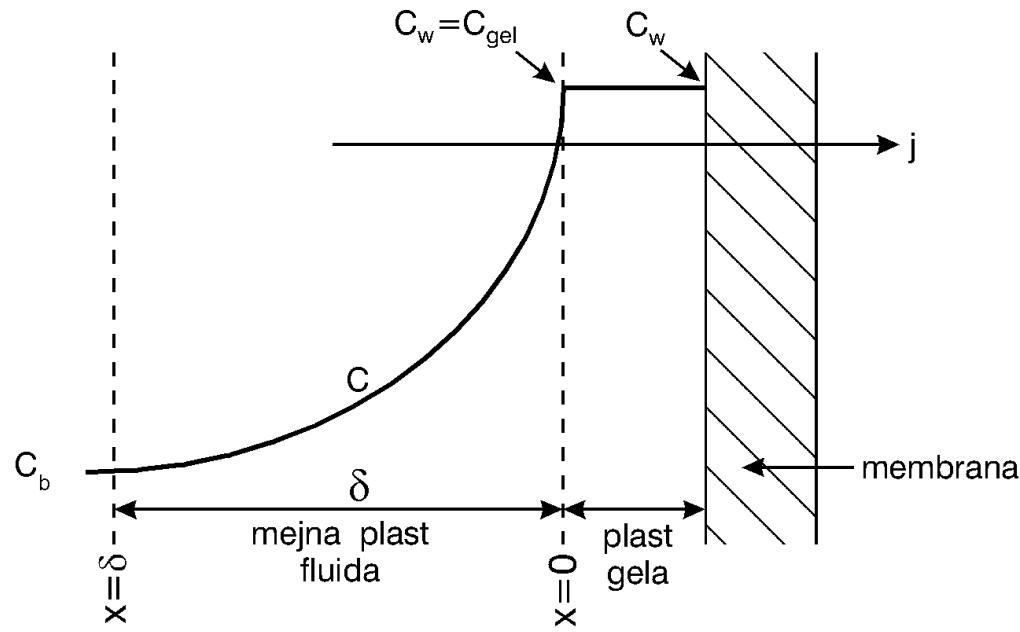
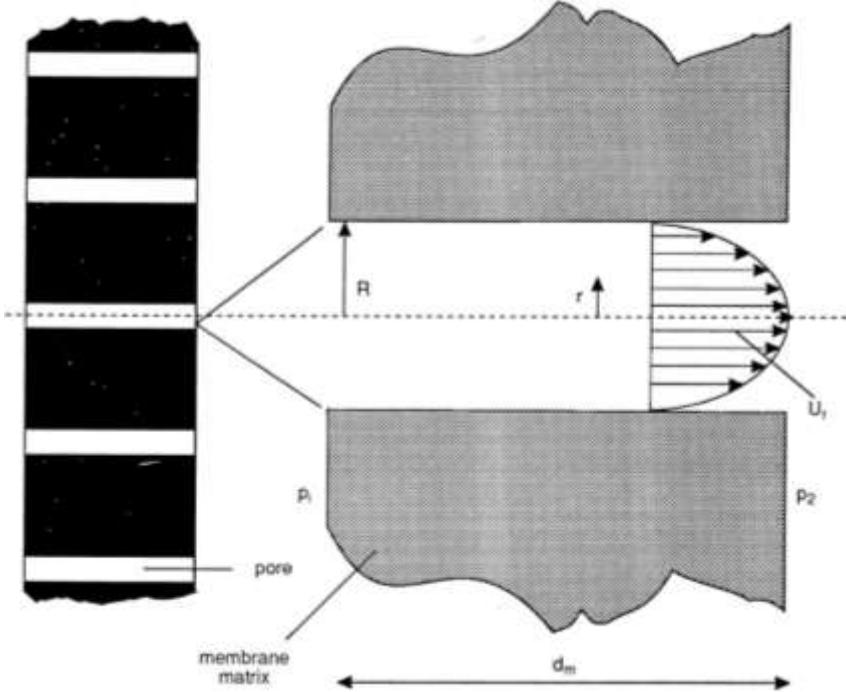
enostopenjsko kontinuirno



večstopenjsko kontinuirno

# Koncentracijska polarizacija ob membrani

pretok vode skozi poro  
idealne membrane



$C_b$  – koncentracija v glavni masi  
koncentrata (retentata)

$C_w$  – koncentracija ob steni

$C_p$  – koncentracija permeata

# Prenos snovi

fluks permeata  $j$  (m/s)

$$j = \frac{\varphi_p}{A}$$

$\varphi_p$  = volumenski pretok permeata (m<sup>3</sup>/s)

A = površina membrane (m<sup>2</sup>)

prenos snovi skozi plast gela:

$$j = k_w \ln \frac{C_w}{C_b}$$

$$k_w = \frac{D}{\delta}$$

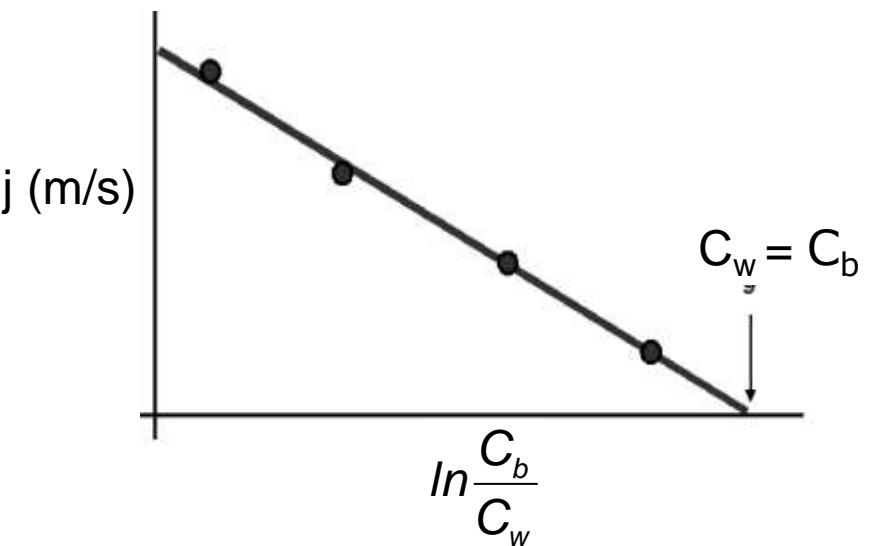
$k_w$  = snovna prestopnost (m/s)

D = difuzivnost (m<sup>2</sup>/s)

$\delta$  = debelina mejne plasti (m)

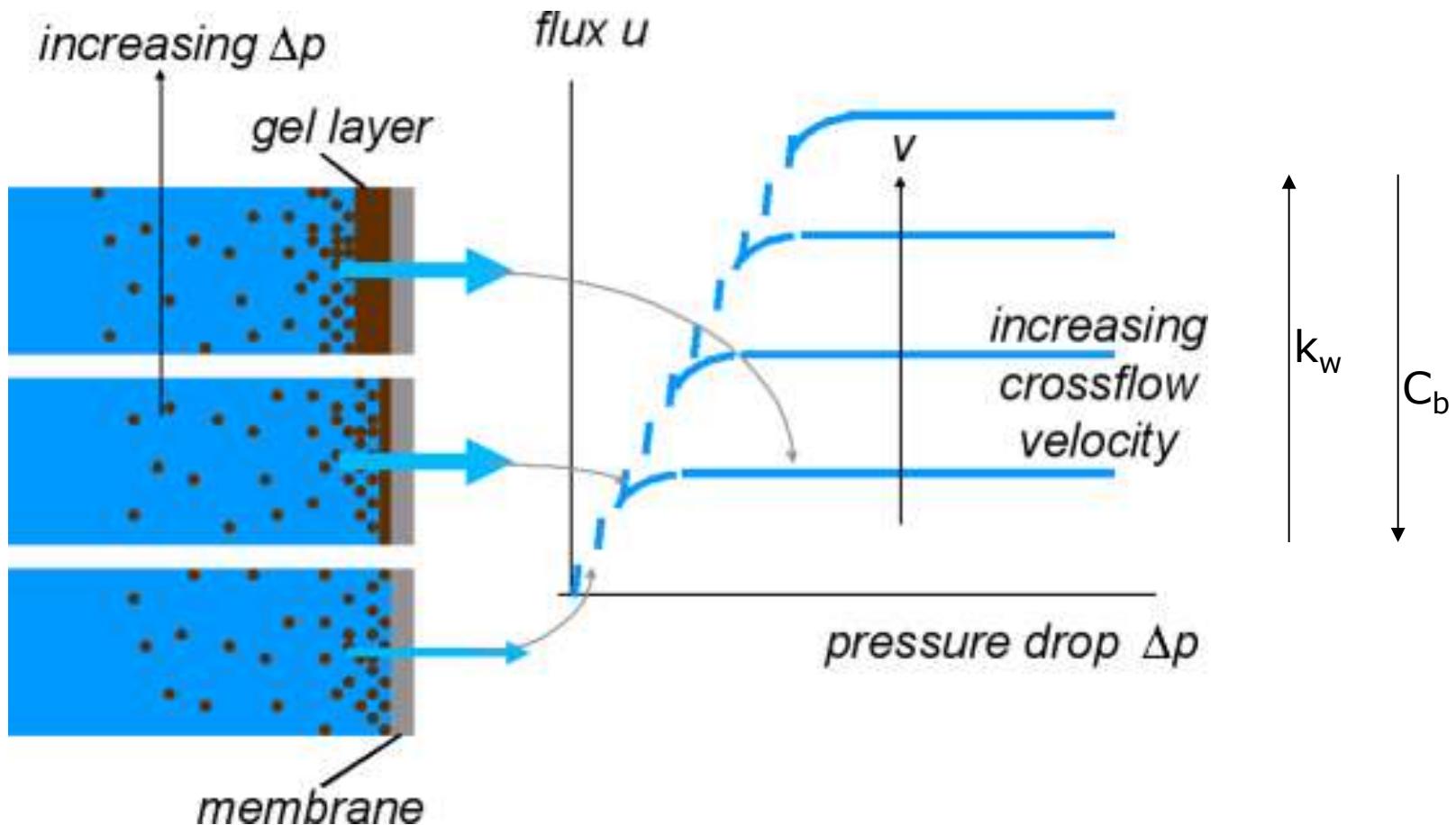
prenos snovi skozi membrano:

$$j = \frac{\Delta P}{\eta (R_f + R_g + R_m)}$$

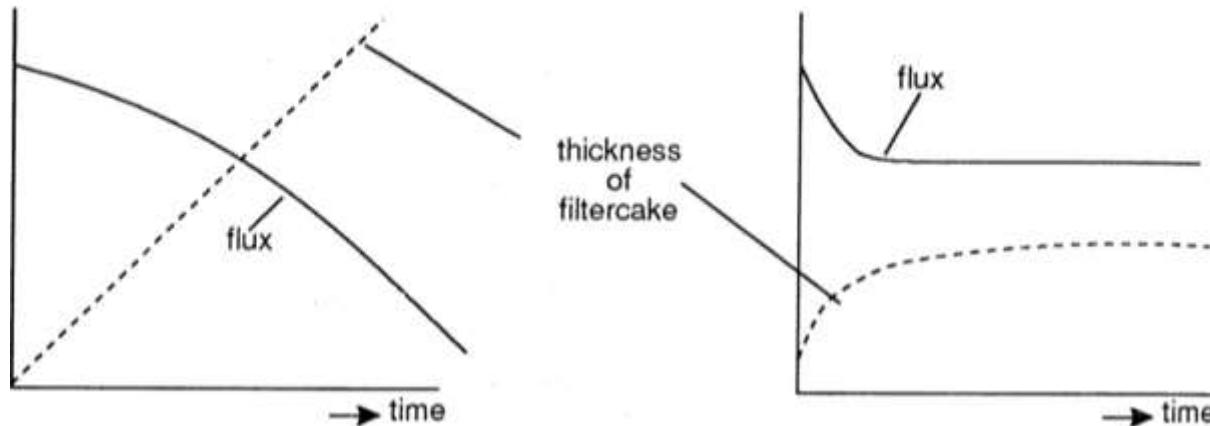
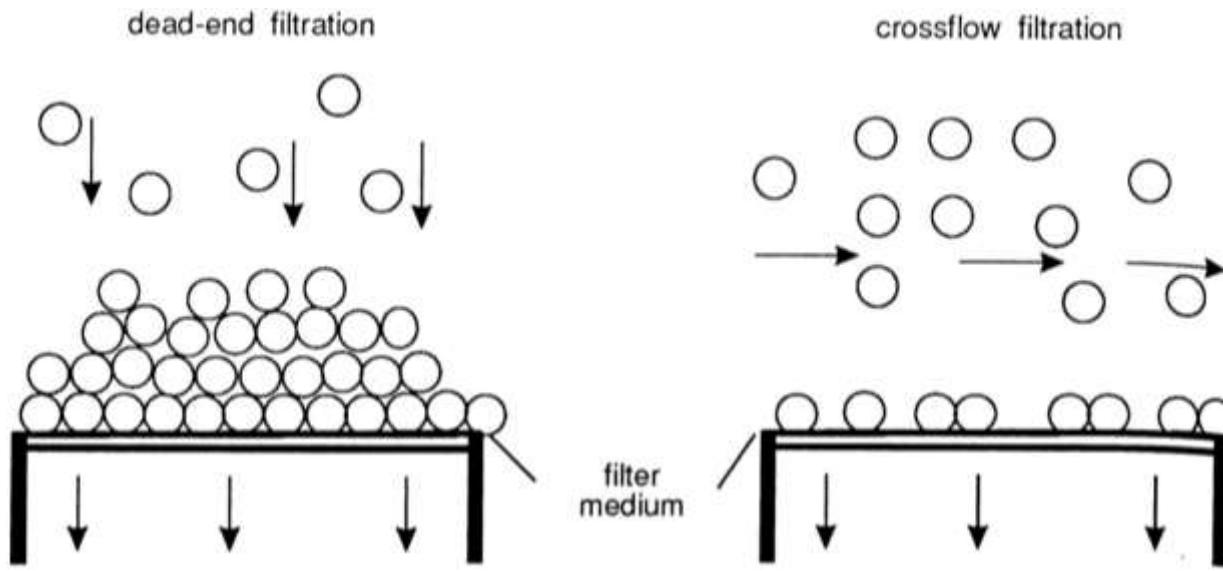


R (m<sup>-1</sup>) = hidravlični upori: R<sub>f</sub> (film),  
R<sub>g</sub> (gel), R<sub>m</sub> (membrana: 10<sup>12</sup> – 10<sup>16</sup> m<sup>-1</sup>)  
 $\eta$  = viskoznost (Pa s)

# Vpliv na fluks permeata



# Primerjava s klasično filtracijo



# Učinkovitost procesa

---

faktor koncentriranja  $\alpha$  pri šaržnem procesu

$$\alpha = \frac{V_f}{V_r}$$

$V_f$  – začetni volumen  
 $V_r$  – volumen koncentrata (retentata)

faktor koncentriranja  $\alpha$  pri kontinuirnem procesu

$$\alpha = \frac{\varphi_{V,f}}{\varphi_{V,r}}$$

$\varphi_{V,f}$  – volumenski pretok na vstopu  
 $\varphi_{V,r}$  – volumenski pretok koncentrata (retentata)

# Učinkovitost procesa

---

dobitek permeata  $\Delta$  pri šaržnem procesu

$$\Delta = \frac{V_p}{V_f}$$

$V_p$  – volumen permeata  
 $V_f$  – začetni volumen

dobitek permeata  $\Delta$  pri kontinuirnem procesu

$$\Delta = \frac{\varphi_{V,p}}{\varphi_{V,f}}$$

$\varphi_{V,p}$  – volumenski pretok permeata  
 $\varphi_{V,f}$  – volumenski pretok na vstopu

# Učinkovitost procesa

---

dobitek neprepuščenega dela  $\Phi$  pri šaržnem procesu

$$\phi = \frac{V_r C_r}{V_f C_f} \quad \begin{aligned} C_r & - \text{konzentracija retentata} \\ C_f & - \text{konzentracija na vstopu} \end{aligned}$$

dobitek neprepuščenega dela  $\Phi$  pri kontinuirnem procesu

$$\phi = \frac{\varphi_r C_r}{\varphi_f C_f} \quad \begin{aligned} \varphi_{V,r} & - \text{volumski pretok retentata} \\ \varphi_{V,f} & - \text{volumski pretok napajalnega toka} \end{aligned}$$