SEMMELWEIS EGYETEM

Biofizikai és Sugárbiológiai Intézet,
Nanokémiai Kutatócsoport

Lágy Anyagok Laboratóriuma

Transzportjelenségek az élő szervezetben I.

Zrínyi Miklós

egyetemi tanár, az MTA r. tagja

mikloszrinyi@gmail.com

2019

Ismétlés!

A termodinamika I. főtétele

$$\Delta U = T\Delta S - p\Delta V + \sum_{i=1}^{K} \mu_i \Delta n_i + \ldots +$$

*Az **energiamegmaradás** törvényének legáltalánosabb megfogalmazása.* $\Delta U = \Delta Q + \Delta W_{\mathrm{mech}} + \Delta W_{k\acute{e}m} + \ldots + \Delta W_i$

A termodinamika II. főtétele

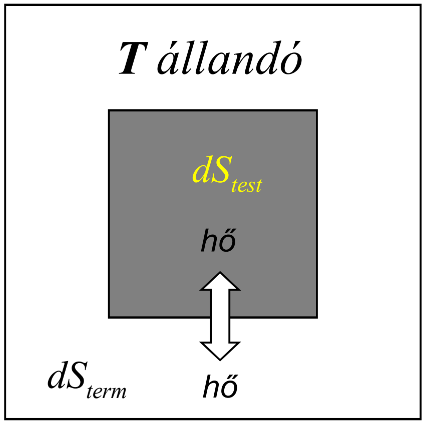
Elszigetelt rendszerben a önként lejátszódó (kiegyenlítődési) folyamatok során az entrópia növekszik.

A termodinamika III. főtétele

Tiszta kristályos anyagok entrópiája nulla az abszolút zérus ponton:

Mit mond a termodinamika II. főtétele, ha nem elszigetelt rendszert (**pl. izoterm rendszert**) vizsgálunk ?

Hőmérséklet kiegyenlítődés



Izoterm (környezetétől elszigetelt) rendszer

$$\boxed{dU_{term} = -dU_{test}}$$

$$\boxed{dS_{rendsz} = dS_{test} + dS_{term}}$$

$$dS_{test} = \frac{dU_{test}}{T_{test}} \qquad dS_{term} = \frac{dU_{term}}{T_{term}}$$

$$dS_{rendsz} = dS_{test} + \frac{dU_{term}}{T_{term}} = dS_{test} - \frac{dU_{test}}{T_{test}} \qquad T_{test} = T_{term} = T$$

$$dS_{rendsz} = -\frac{1}{T}\left(dU_{test} - TdS_{test}\right) = -\frac{1}{T}d\underbrace{\left(U_{test} - TS_{test}\right)}_{F_{test}}$$

$$\boxed{dS_{rendsz} = -\frac{1}{T}dF_{test}}$$

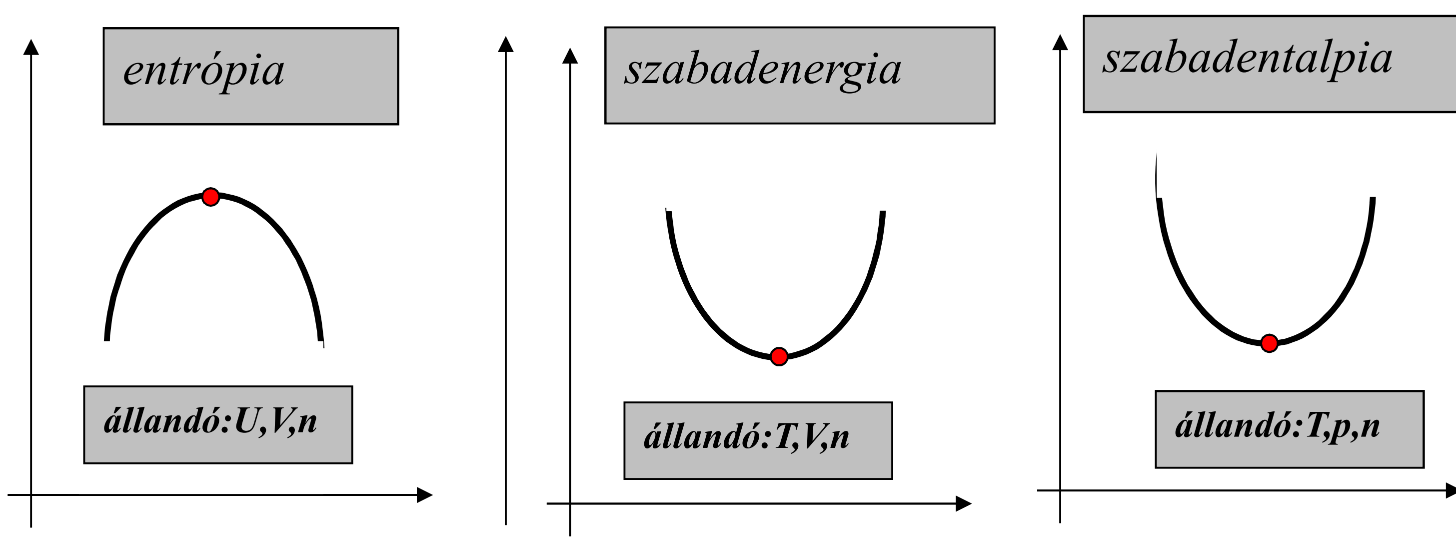
A vizsgált „rendszer +környezet” entrópiájának II. főtétel szerinti növekedése, ekvivalens az izoterm objektum szabadenergiájának a csökkenésével.

Önként lejátszódó folyamatok iránya és hajtóereje

Elszigetelt rendszerben $\Delta S > 0$

Izoterm rendszerben $\Delta F < 0$

Izoterm - izobár rendszerben $\Delta G < 0$



A szabadenergia

Izoterm rendszerben

$dU = TdS - pdV$ ha T=állandó, akkor $dU = d\left(TS\right) - pdV$

$$dF = dU - d\left(TS\right) = -pdV = dW_{mech}$$

$$dF = d\left(U - TS\right) = -pdV = dW_{mech}$$

mechanikai munka

$$\boxed{F = U - TS}$$

Az ***F*** szabadenergia az ***U*** belső energiának izoterm munkavégzéssel hasznosítható része.

Reaktív rendszerek termodinamikája

Kémiai átalakulás

$$\boxed{\Delta_r G < 0}$$

$$R_e \rightarrow T_e$$

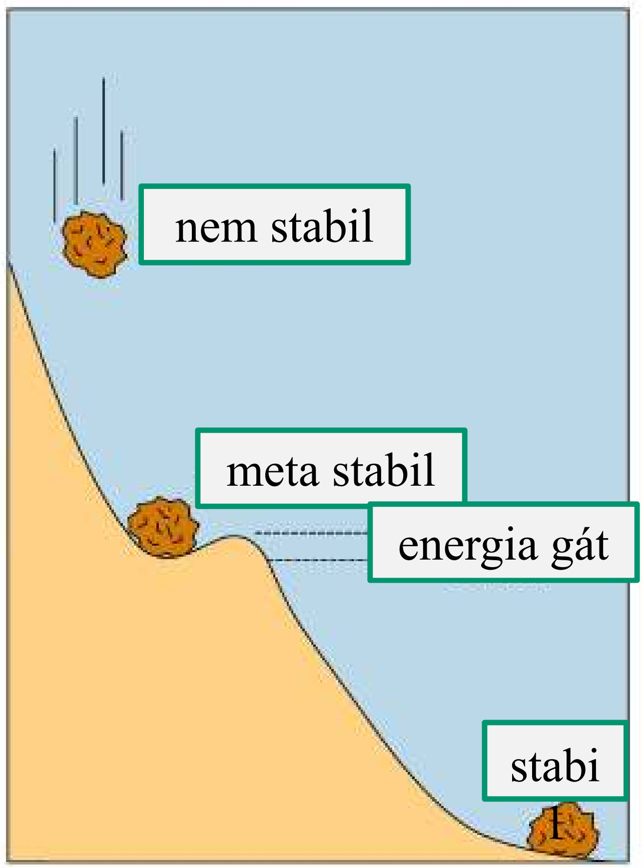
Kémiai egyensúly

$$\boxed{\Delta_r G = 0}$$

$$R_e \rightleftarrows T_e$$

$$\underbrace{\nu_A A + \nu_B B}_{R_e} = \underbrace{\nu_C C + \nu_D D}_{T_e}$$

F



G

A szabadenergia

Izoterm rendszerben

$dU = TdS - pdV$ ha T=állandó, akkor $dU = d\left(TS\right) - pdV$

$$dF = dU - d\left(TS\right) = -pdV = dW_{mech}$$

$$dF = d\left(U - TS\right) = -pdV = dW_{mech}$$

mechanikai munka

$$\boxed{F = U - TS}$$

Az ***F*** szabadenergia az ***U*** belső energiának izoterm munkavégzéssel hasznosítható része.

A szabadentalpia

Izoterm-izobár rendszerben

Termikus, mechanikai és kémiai kölcsönhatásokat vizsgáljunk

$$dU = -pdV + TdS + \sum_{i=1}^{K} \mu_i dn_i + \ldots +$$

$$\Delta U = T\Delta S - p\Delta V + \sum_{i=1}^{K} \mu_i \Delta n_i$$

ha T és p=állandó, akkor $dU = d(TS) - d(pV) + \sum_{i=1}^{K} \mu_i dn_i$

$$dG = dU + d(PV) - d(TS) = \sum_{i=1}^{K} \mu_i dn_i$$

$$dG = d(U + PV - TS) = \sum_{i=1}^{K} \mu_i dn_i$$

$$dG = d(H - TS) = \sum_{i=1}^{K} \mu_i dn_i$$

Kémiai reakció energia változása

$$\boxed{G = H - TS}$$

A ***G*** szabadentalpia az ***U*** belső energiának kémiai folyamatokkal hasznosítható része.

ENTALPIA *Izobár rendszerben*

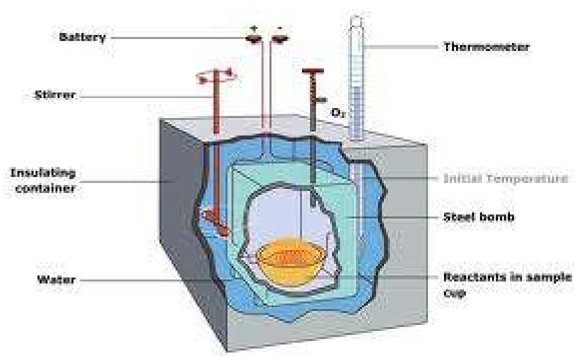
$dU = TdS - pdV$ ha p=állandó, akkor $dU = TdS - d\left(pV\right)$

$$dU + d\left(pV\right) = d\left(U + pV\right) = T\Delta S$$

$$dH = d\left(U + pV\right) = TdS$$ ➡ hő

$$\boxed{H = U + pV}$$

A ***H*** entalpia az ***U*** belső energiának izobár hőközléssel hasznosítható része.



Az izoterm körülmények között hasznosítható energia részei

A kémiai szerkezettől függő energia

Rendezettségben tárolt energia

ΔH

ΔS

gyengébb

dominál

$$\Delta G = \Delta H - T\Delta S$$

Hidrofób kölcsönhatás
Makromolekulák térszerkezete
Makromolekulák rugalmassága
Oldatok tulajdonsága

Ismétlés!

Önként lejátszódó folyamatok iránya és hajtóereje

Folyamatok iránya

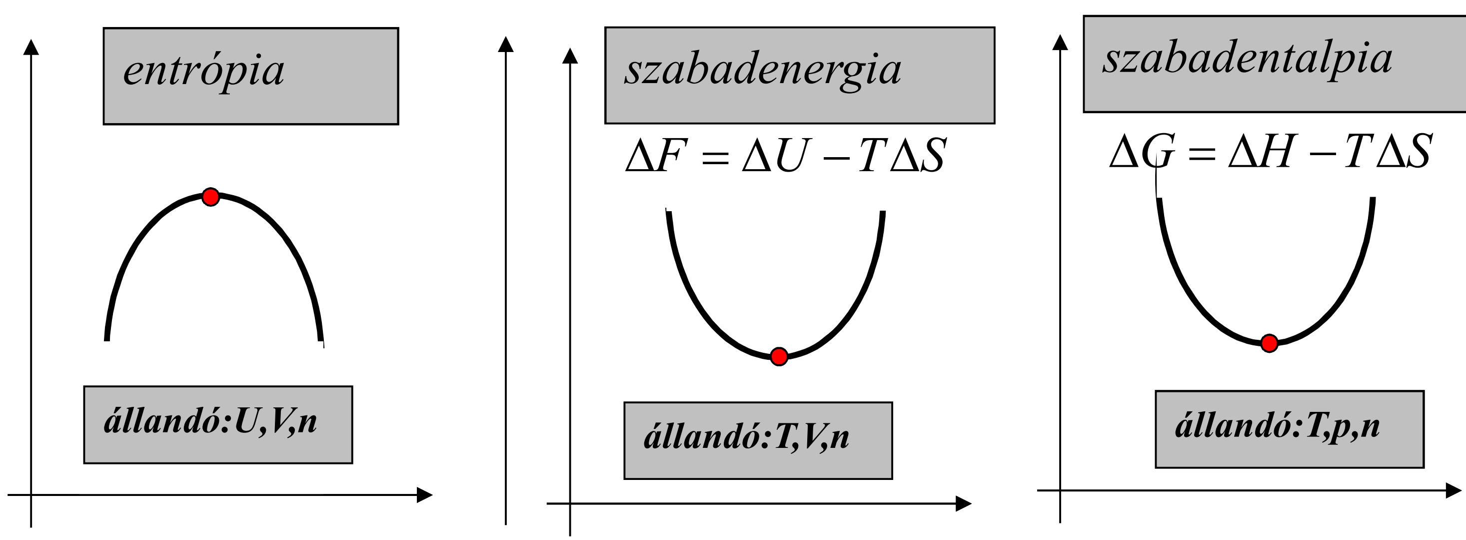
Elszigetelt rendszerben $\boxed{\Delta S > 0}$

$\boxed{\Delta F = \Delta U - T\Delta S}$

Izoterm rendszerben $\boxed{\Delta F < 0}$

$\boxed{\Delta G = \Delta H - T\Delta S}$

Izoterm - izobár rendszerben $\boxed{\Delta G < 0}$



Ha nincs egyensúly ⇒ **Folyamat**

Transzportfolyamatok élettani szerepe

szerv	transzport
légzőrendszer	oxigén → vér széndioxid ← tüdő
keringési rendszer	oxigén → vörösvértestek széndioxid eltávolítás antitestek és sejtek → fertőzés
emésztőrendszer	emésztés és felszívódás
máj	szénhidrát tárolás és kibocsájtás, koleszterin metabolizmus, plazma és lipoprotein szintézis mérgek lebontása urea szintézis
vese	plazma szűrés metabolikus bomlástermékek kiválasztás plazma térfogat és vér pH állandó tartása

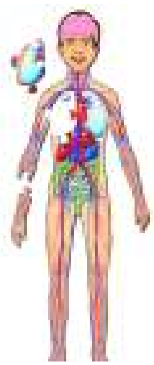
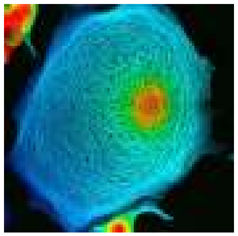
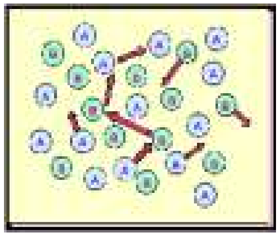
Biológiai anyagtranszport

Sejten belül | Sejmembránon át | Sejten kívül

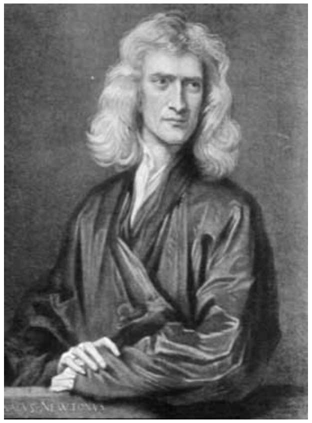
konvektív transzport,
konduktív transzport
átadásos transzport,
aktív összetett transzport

Karakterisztikus távolság

egység	Méret (m)
fehérjék és nuklein savak	10^{-8}
sejt szervecskék	10^{-7}
sejtek	10^{-6}
kapillárisok	10^{-4}
szervek	10^{-1}
egész test	10^{0}

 ⟺  ⟺  ⟹ *8 nagyságrend a méretekben*

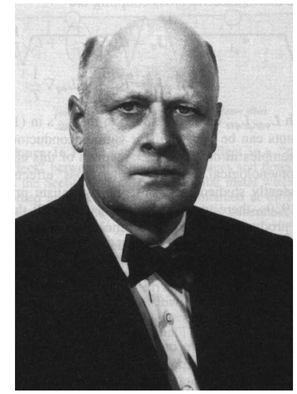
TRANSZPORTFOLYAMATOK



Sir Isac Newton (1642-1727)

Jean-Babtiste-JosephFourier (1768-1830)

Adolf Eugen Fick (1829-1901)



Lars Onsager) (1903-1976)

Azokat a folyamatokat, amelyek során **energia, anyag, töltés** vagy valamilyen **más extenzív jellegű mennyiség** egyik helyről egy másik helyre jut el, **transzportfolyamatoknak** nevezzük.

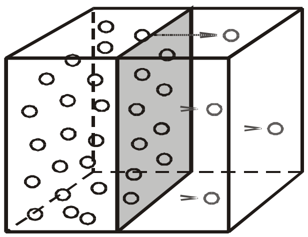
Hordozók:

- **részecskék** (atomok, molekulák és ionok), amelyek anyagot, energiát, impulzust és töltést hordozhatnak,
- **elektronok**, **ionok**, amelyek energiát, impulzust és töltést hordozhatnak,
- **fotonok,** amelyek energiát hordozhatnak.

Alapvető mennyiségek:

az (E) extenzív mennyiség: **áram**

az (y) intenzív mennyiség: **hajtóerő**



***a* : felület**

áramsűrűség (felületi; fluxus) $$\boldsymbol{j}_E = \left(\frac{I_E}{a} = \frac{1}{a} \cdot \frac{\Delta E}{\Delta t} \right)$$

hajtóerő ∇y

komponensáram sűrűség:	$j_n [mol\ m^{-2} s^{-1}]$	∇c
energiaáram sűrűség:	$j_U [J\ m^{-2} s^{-1}]$	∇T
impulzusáram sűrűség:	$j_i [kg\ m^{-1} s^{-2}]$	∇v
töltésáram sűrűség:	$j_Q [C\ m^{-2} s^{-1}]$	$\nabla \Psi$

skalármezők

diffúzió,
hővezetés,
folyadékok áramlása,
töltések áramlása,

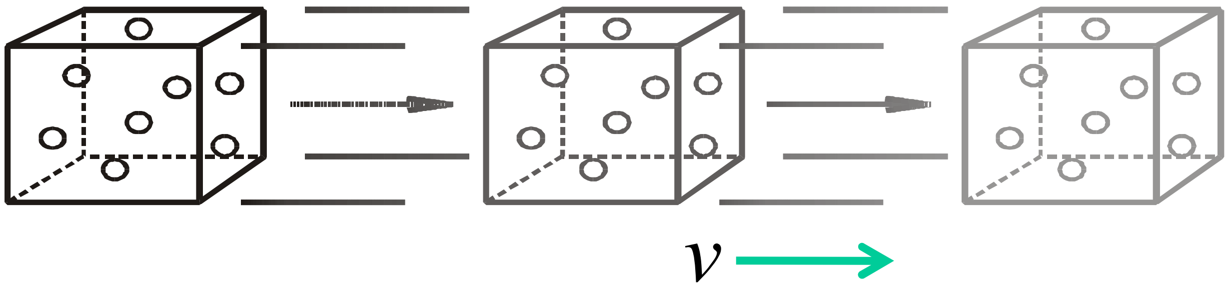
$\nabla = gradiens$

$$\nabla = \frac{\partial}{\partial x}\boldsymbol{e}_x + \frac{\partial}{\partial y}\boldsymbol{e}_y + \frac{\partial}{\partial z}\boldsymbol{e}_z \longrightarrow$$

áramlási vektorok (j_E), vektormező

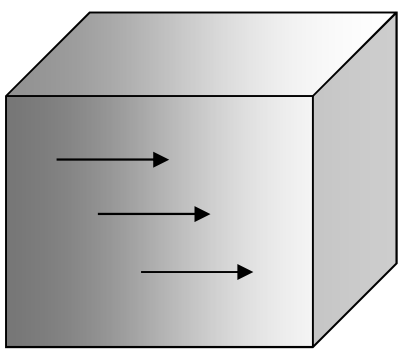
Anyagtranszport

***konvektív anyagtranszport*: molekulahalmaz együttes elmozdulása**

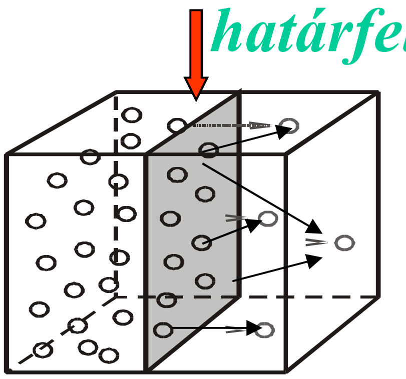


$$j_m = \rho \cdot v_{lin}$$

***konduktív anyagtranszport*: molekulák elmozdulása "nyugvó közegben"**



vezetéses transzport

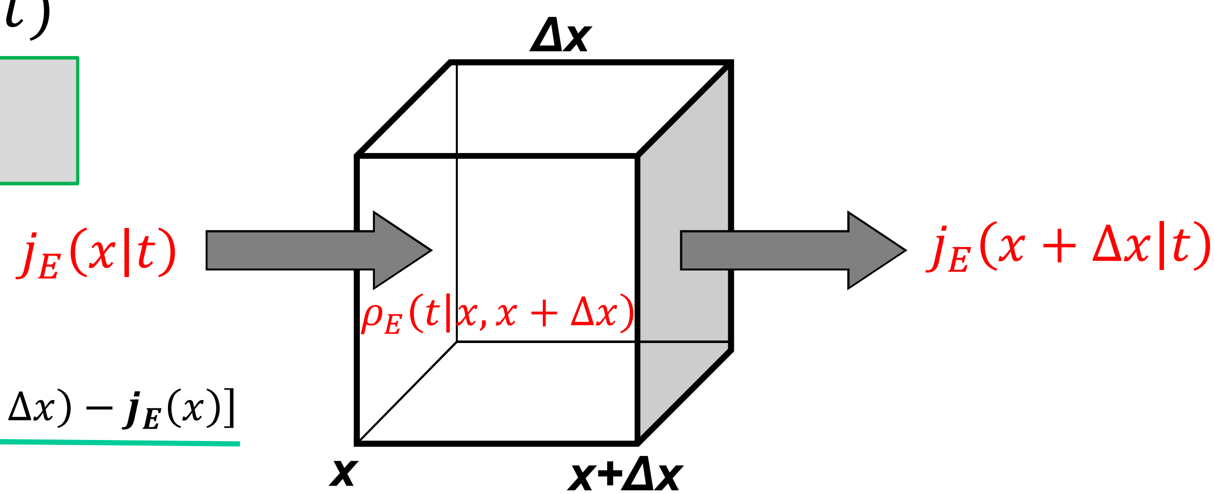


átadásos transzport

Megmaradó* extenzív (E) mennyiség globális és lokális mérlegegyenlete

$$E = E(\underline{\boldsymbol{r}}, t) \rightarrow E(x, t)$$

$$\boxed{\frac{dE}{dt} = I_{be} + I_{ki} = I^{**}}$$



$$I = \left.\frac{dE}{dt}\right|_{(\Delta x)^3} = -(\Delta x)^2[\boldsymbol{j_E}(x+\Delta x) - \boldsymbol{j_E}(x)]$$

$$\frac{d\rho_E}{dt} = \frac{1}{V}\frac{dE}{dt} = \frac{1}{(\Delta x)^3} \cdot \frac{dE}{dt} \longrightarrow \frac{d\rho_E}{dt} = -\frac{\boldsymbol{j_E}(x+\Delta x) - \boldsymbol{j_E}(x)}{\Delta x}$$

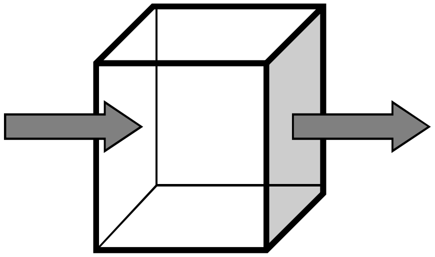
Kontinuitási egyenlet: $$\frac{\partial \rho_E}{\partial t} = -\nabla \cdot \boldsymbol{j}_E = -\mathrm{div}\, \boldsymbol{j}_E$$

$$\nabla = \frac{\partial}{\partial x}\boldsymbol{e}_x + \frac{\partial}{\partial y}\boldsymbol{e}_y + \frac{\partial}{\partial z}\boldsymbol{e}_z$$

****: nem tartozhat forrás vagy nyelő a mennyiséghez***

***: vegyük észre, hogy ez a divergenciatétel speciális felírása*

A mérlegegyenlet és a hajtóerő kapcsolata konduktív transzportfolyamatoknál



$\boldsymbol{\rho}_E(t|\underline{\boldsymbol{r}}, \underline{\boldsymbol{r}} + \Delta\underline{\boldsymbol{r}})$

$$\left.\frac{\partial \rho_E(\underline{\boldsymbol{r}}, t)}{\partial t}\right|_{\underline{\boldsymbol{r}}} = -\nabla \cdot \boldsymbol{j}_E = -\mathrm{div}\, \boldsymbol{j}_E$$

$$j_E = -k \nabla \rho_E$$

$$\frac{\partial \rho_E}{\partial t} = -div(-k \cdot grad\ \rho_E) = -\nabla(-k \cdot \nabla \rho_E)$$

$$\frac{\partial \rho_E}{\partial t} = k \cdot div(grad\ \rho_E) = k \cdot \nabla^2 \rho_E$$

$$\boxed{\left(\frac{\partial \rho_E(\underline{\boldsymbol{r}}, t)}{\partial t}\right)_{\underline{\boldsymbol{r}}} = k\left(\nabla^2 \rho_E(\underline{\boldsymbol{r}}, t)\right)_t} \xrightarrow{1D} \boxed{\left(\frac{\partial \rho_E}{\partial t}\right)_x = k \cdot \left(\frac{\partial^2 \rho_E}{\partial x^2}\right)_t}$$

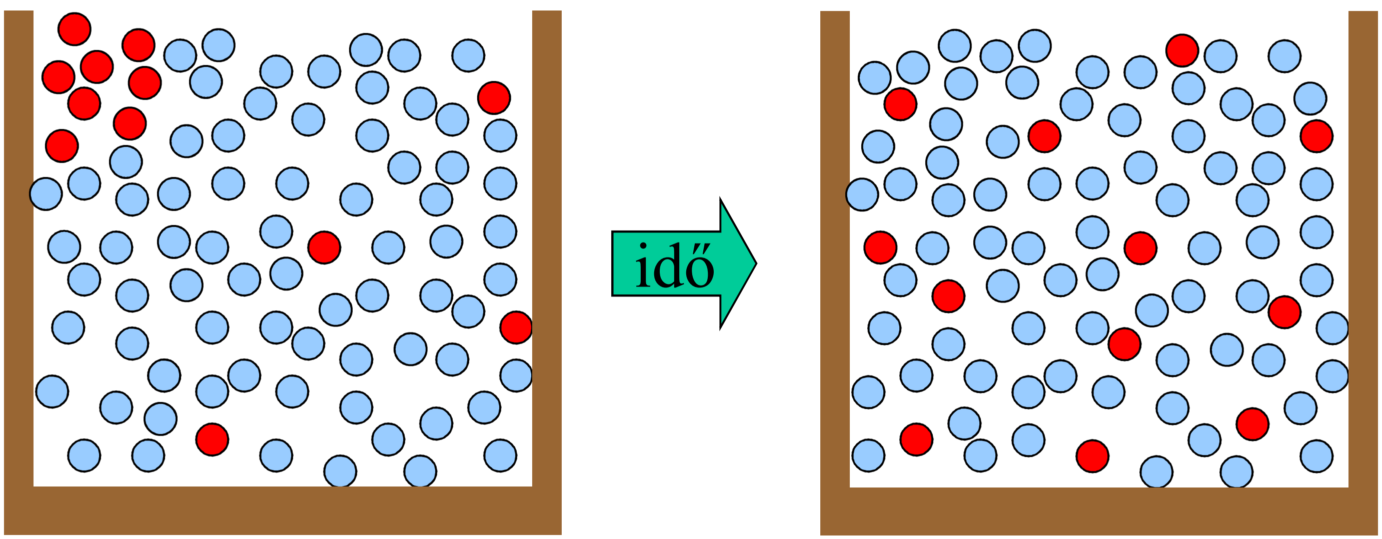
Laplace operátor: $\nabla^2 = \frac{\partial^2}{\partial x^2} + \frac{\partial^2}{\partial y^2} + \frac{\partial^2}{\partial z^2}$ $\Rightarrow$ a görbületre jellemző

Konduktív transzportfolyamatok egységes leírása

	diffúzió	hővezetés	reológia
ÁRAM:	komponens áram (*tömeg áram*)	energia áram	impulzus áram
HAJTÓERŐ:	∇c	∇T	∇v
ÁRAMSŰRŰSÉG:	$j_n = -D\nabla c$	$j_Q = -k\nabla T$	$j_i = -\eta\nabla v$
LOKÁLIS VÁLTOZÁS:	$\frac{\partial c}{\partial t} = D\nabla^2 c$	$\frac{\partial T}{\partial t} = \alpha\nabla^2 T$	
	Fick	**Fourier**	**Newton**

Laplace operátor: $\nabla^2 = \frac{\partial^2}{\partial x^2} + \frac{\partial^2}{\partial y^2} + \frac{\partial^2}{\partial z^2}$

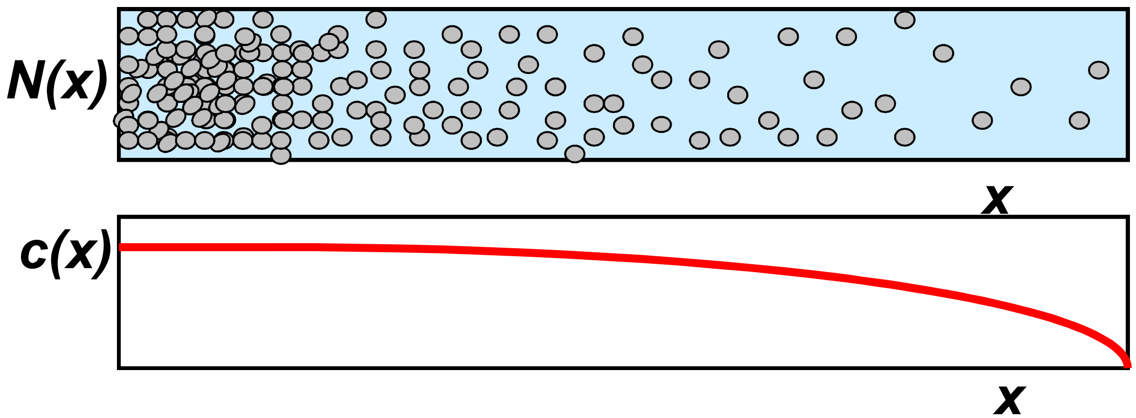
DIFFÚZIÓ



A diffúzió elmélete: Fick törvények

1855

A diffúziós folyamatok mikroszkopikus leírása az *N* részecskeszámmal és a makroszkopikus leíráshoz használt *c(x)* lokális koncentráció-eloszlással.



megoldás:
c(x,t)
c(**r**,t)

Fick I. törvénye:

$$j = -D \cdot grad\ c$$

$$j = -D \cdot \nabla c$$

1D

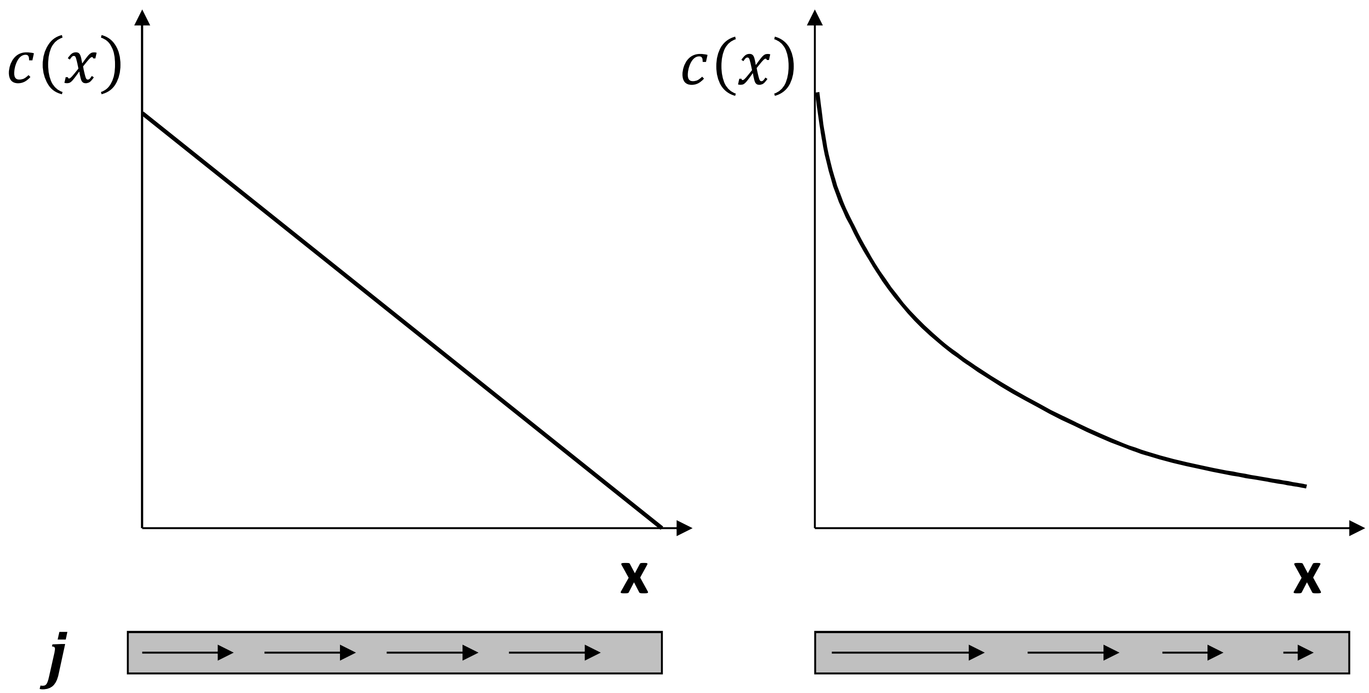
$$j = -D \cdot \frac{dc}{dx}$$

- a diffúziós anyagáram a koncentráció térbeli változásának a meredekségével arányos,
- a diffúziós anyagáram a csökkenő koncentráció irányába folyik,
- $D > 0$

Csak óvatosan, mert nem ∇c az igazi hajtóerő!

A komponens áramsűrűség és a koncentráció eloszlás kapcsolata

$$j = -D \cdot \frac{dc}{dx}$$



Stacionárius eset

$$\frac{dc}{dt} = 0$$

$$\frac{dc}{dt} > 0$$

A mérlegegyenlet és a hajtóerő kapcsolata a diffúzió példáján (Fick törvények)

$$^{**}\frac{\partial c(\underline{\mathbf{r}},t)}{\partial t} = -\nabla \cdot \boldsymbol{j}_n = -\mathrm{div}\, \boldsymbol{j}_n \longleftarrow \boxed{\boldsymbol{j}_n = -D \cdot \nabla c}$$

Fick I

$$\frac{\partial c(\underline{\mathbf{r}},t)}{\partial t} = -div(-D \cdot grad\ c) = -\nabla \cdot (-D \cdot \nabla c)$$

$$\frac{\partial c}{\partial t} = D \cdot div(grad\ c) = D \cdot (\nabla^2 c)$$

Fick II

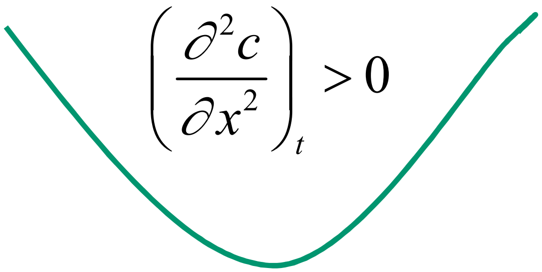
$$\frac{\partial c}{\partial t} = D\nabla^2 c \xrightarrow{1D} \boxed{\left(\frac{\partial c}{\partial t}\right)_x = D\left(\frac{\partial^2 c}{\partial x^2}\right)_t}$$

görbület

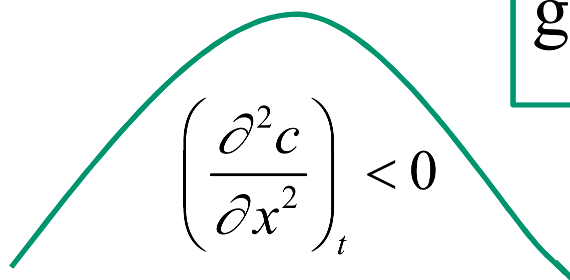
*****: az anyagáramra vonatkozó kontinuitási egyenlet***

$$\left(\frac{\partial c}{\partial t}\right)_x = D\left(\frac{\partial^2 c}{\partial x^2}\right)_t$$

Ez a *c(x)* függvény görbülete

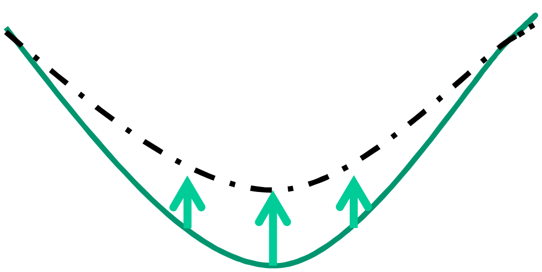


$$\left(\frac{\partial^2 c}{\partial x^2}\right)_t > 0$$

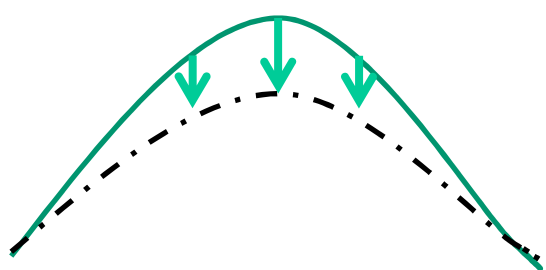


$$\left(\frac{\partial^2 c}{\partial x^2}\right)_t < 0$$

$$\left(\frac{\partial c}{\partial t}\right)_x > 0$$



$$\left(\frac{\partial c}{\partial t}\right)_x < 0$$

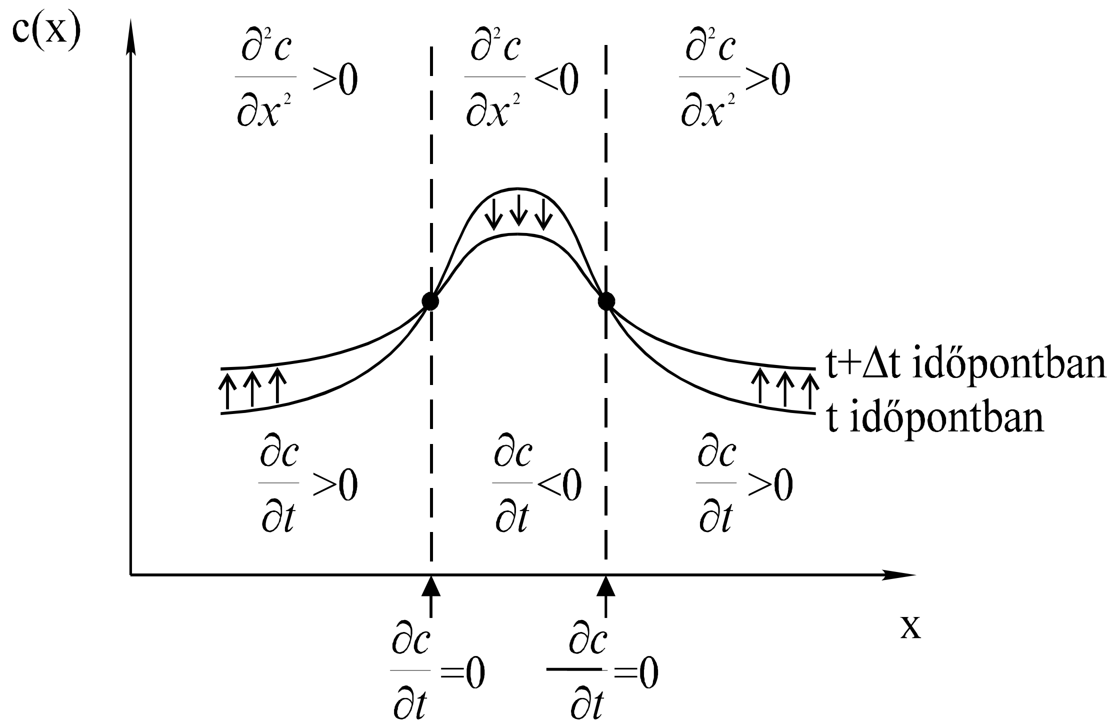


$$j = -D \cdot \frac{dc}{dx}$$

Fick I. törvénye

$$\left(\frac{\partial c}{\partial t}\right)_x = D\left(\frac{\partial^2 c}{\partial x^2}\right)_t$$

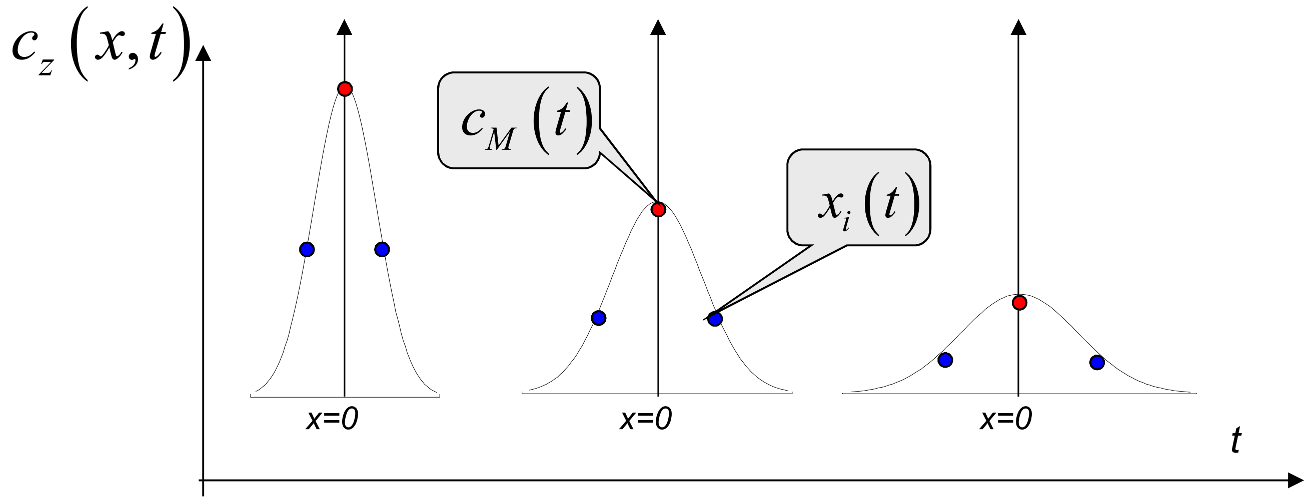
Fick II. törvénye



$$\frac{d}{dt}\left|\frac{\partial^2 c}{\partial x^2}\right| < 0$$

A diffúzió nem kedvez a mintázatok kialakulásának! **Morfogenézis !?**

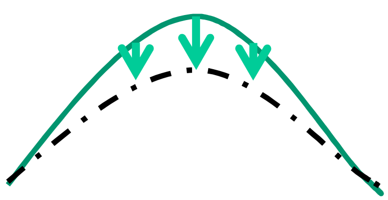
Koncentráció-zóna egydimenziós szabad diffúziója



$$c_M(t) = \frac{c_o \delta_x}{(4\pi D)^{1/2}} \cdot t^{-1/2}$$

$$x_i(t) = \sqrt{2D} \cdot t^{1/2}$$

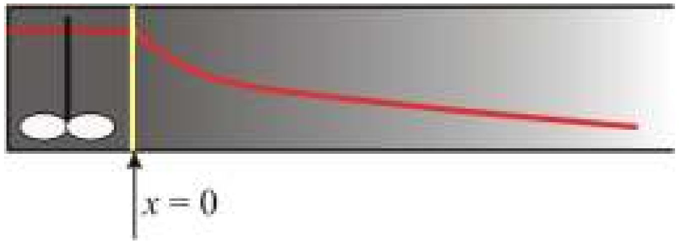
$$c_i(t) = c_M(t) \cdot \frac{1}{\sqrt{e}}$$



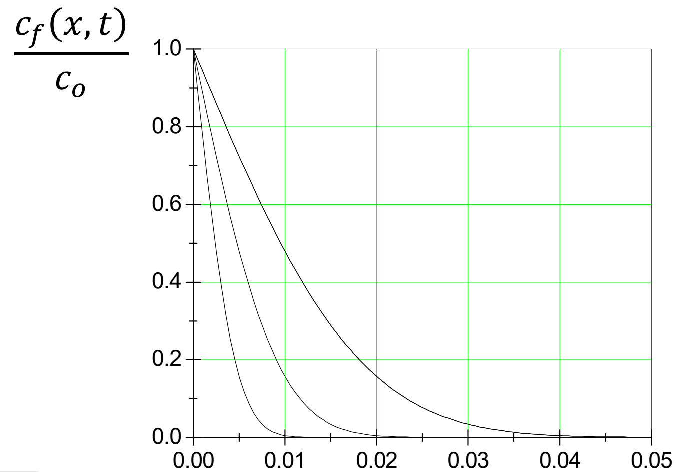
$$c_z(x,t) = \frac{n}{A_s (4\pi D t)^{1/2}} \cdot \exp\left(-\frac{x^2}{4Dt}\right) = \frac{c_o \delta_x}{(4\pi D t)^{1/2}} \cdot \exp\left(-\frac{x^2}{4Dt}\right)$$

Tisztán diffúziós jelenségeknél a karakterisztikus távolságok az idő négyzetgyökével arányosan változnak!

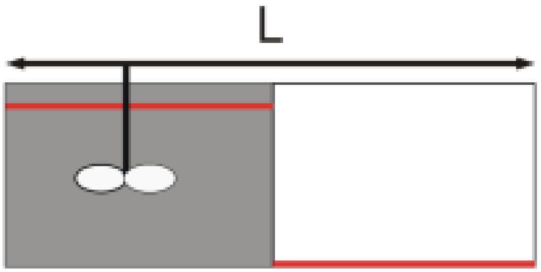
Egyirányú diffúzió végtelen hosszú térfélben



$$c_f(x,t) = c_o\left[1 - erf\left(\frac{x}{2\sqrt{Dt}}\right)\right]$$

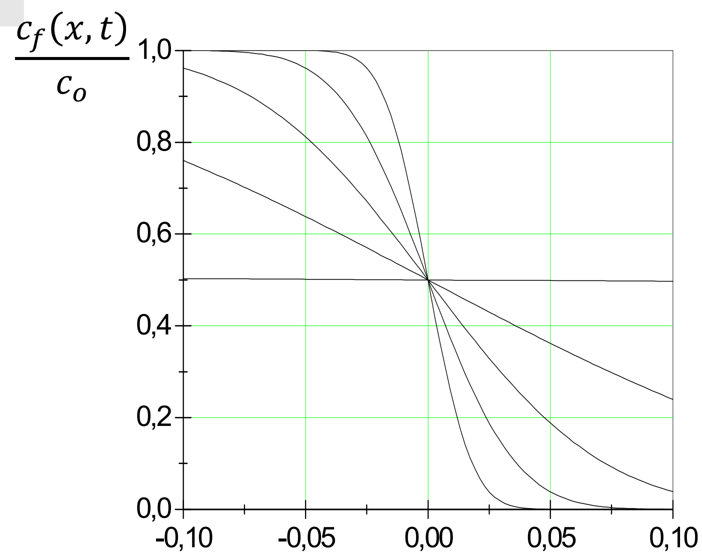


Egyirányú diffúzió véges rendszerben

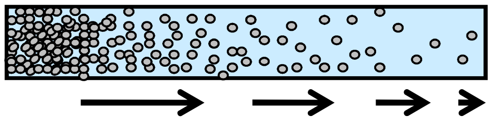


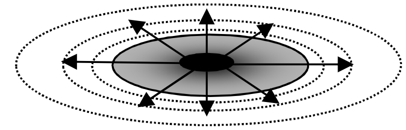
$$c_f(x,t) = \frac{c_o}{2}\left[1 - erf\left(\frac{x}{2\sqrt{Dt}}\right)\right]$$

$$erf\left(\frac{x}{2\sqrt{Dt}}\right) = \frac{2}{\sqrt{\pi}} \cdot \int_0^{\frac{x}{2\sqrt{Dt}}} e^{-s^2}\, ds$$



Fick II. törvénye





Egyirányú diffúziónál

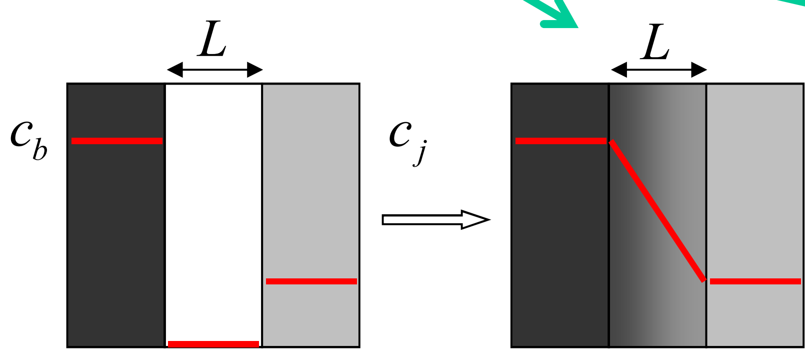
$$\left(\frac{\partial c}{\partial t}\right)_x = D\left(\frac{\partial^2 c}{\partial x^2}\right)_t$$

Radiális diffúziónál

$$\left(\frac{\partial c}{\partial t}\right)_r = D\left(\frac{\partial^2 c}{\partial r^2} + \frac{2}{r}\cdot\frac{\partial c}{\partial r}\right)_t$$

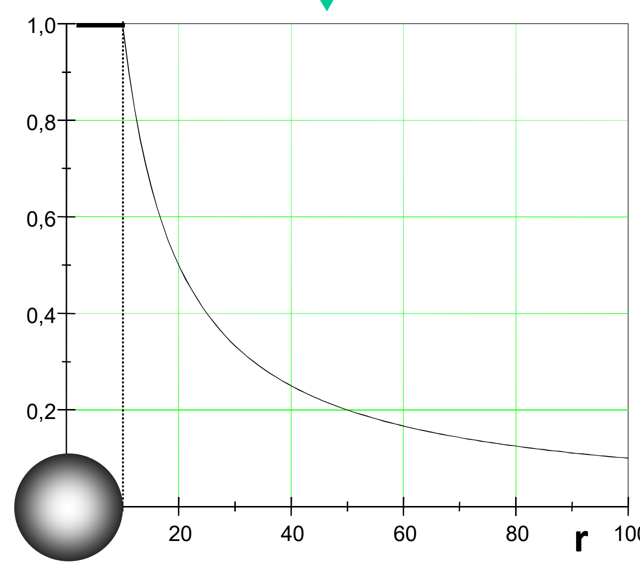
Stacionárius diffúzió:

$$\left(\frac{\partial c}{\partial t}\right)_x = 0$$



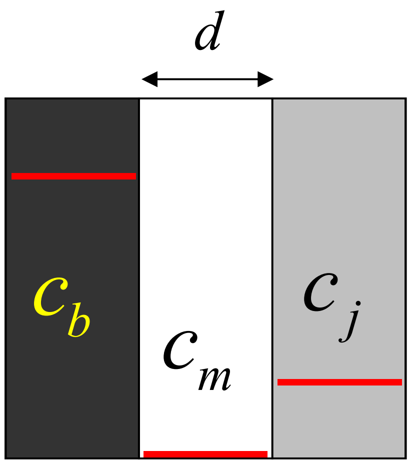
$$c(x) = -\frac{c_b - c_j}{L}x + c_b$$

lineáris

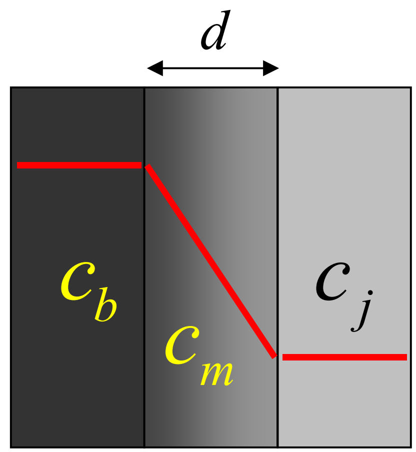


nem lineáris

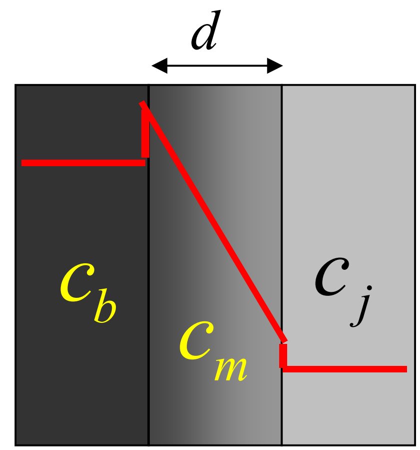
Koncentráció eloszlás stacionárius diffúziónál



$c_h = 0$ vagy $K_m = 0$



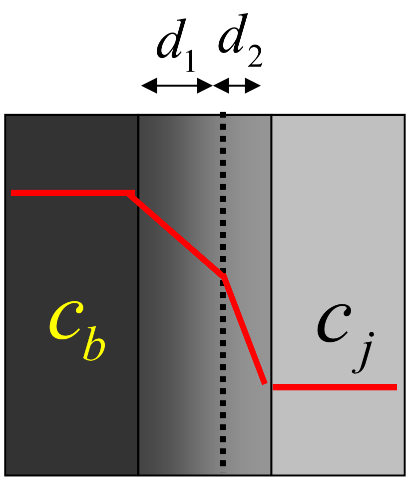
$K_m = 1$



$K_m > 1$

$$K_m = \frac{c_m}{c_b}$$ Megoszlási hányados

$$c_m(x=0) = K_m \cdot c_b(x=0)$$



$D_1 > D_2$
$K_m = 1$

$$\boldsymbol{j}_{n,1} = \boldsymbol{j}_{n,2}$$

$$-D_1 \cdot (grad\ c)_1 = -D_2 \cdot (grad\ c)_2$$

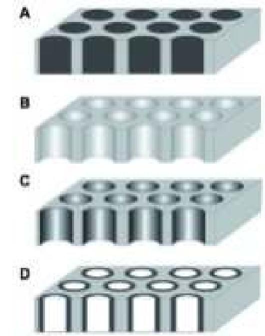
Többrétegű membrán esetén

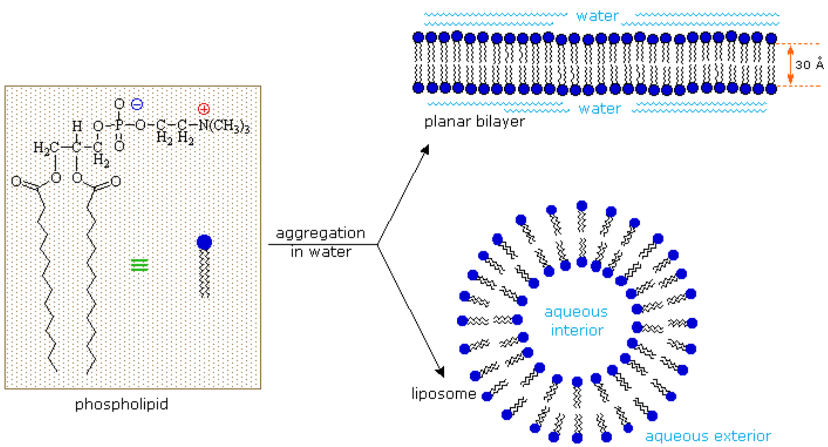
Membránok

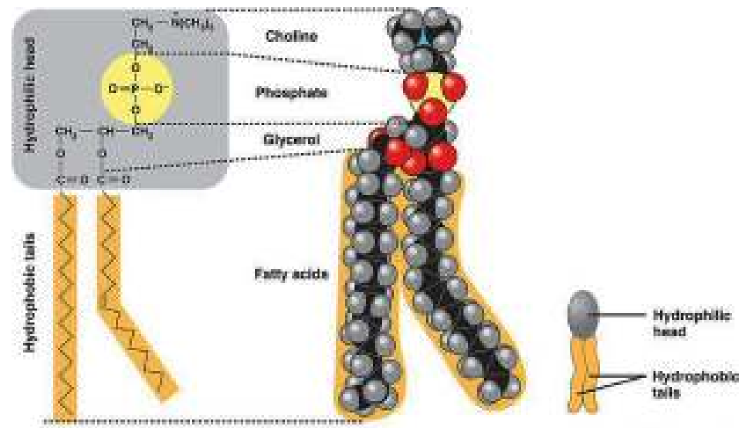
membrán

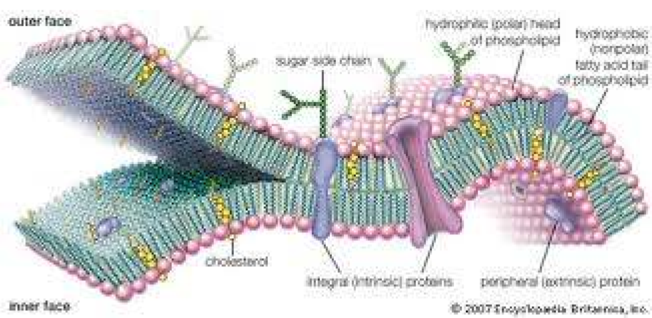
szintetikus

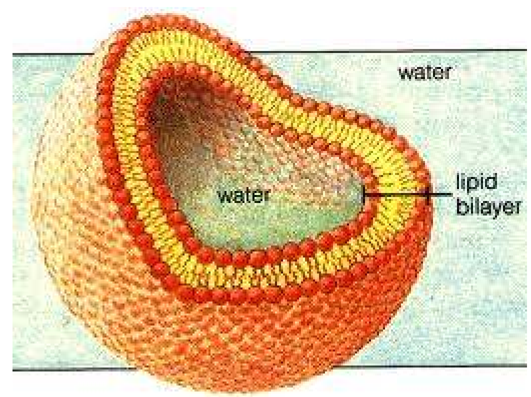
biológiai



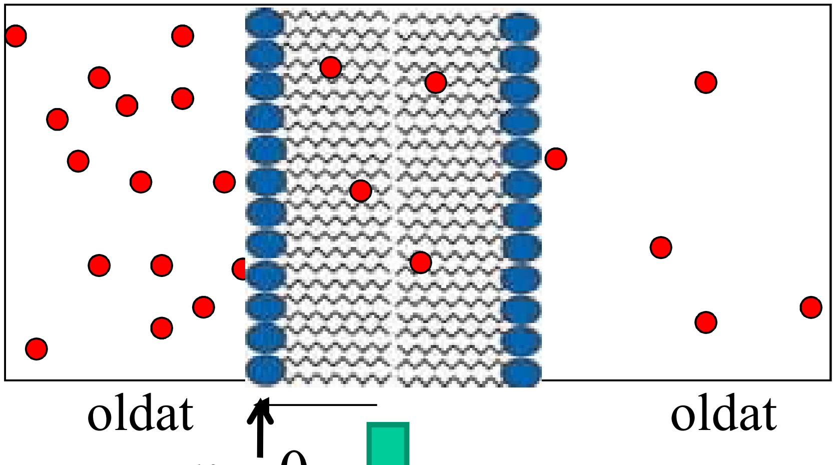








Megoszlás a membrán és az oldat között

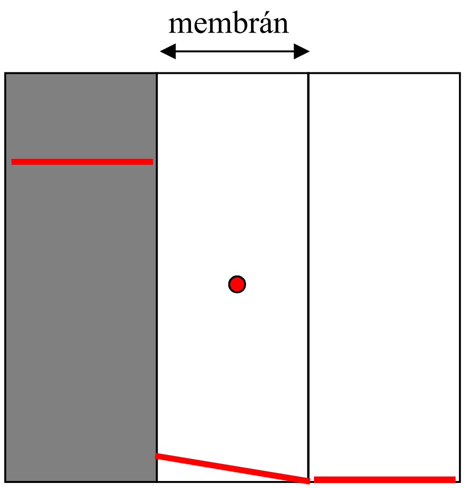


Eltérő oldhatóság K_m

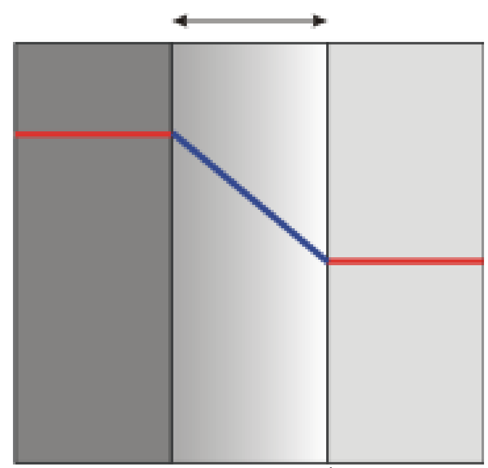
$$K_m = \frac{c_m}{c_b}$$ Megoszlási hányados

$$c_m(x=0) = K_m \cdot c_b(x=0)$$

$$c(x) = -K_m \frac{c_b - c_j}{d} x + K_m \cdot c_b$$



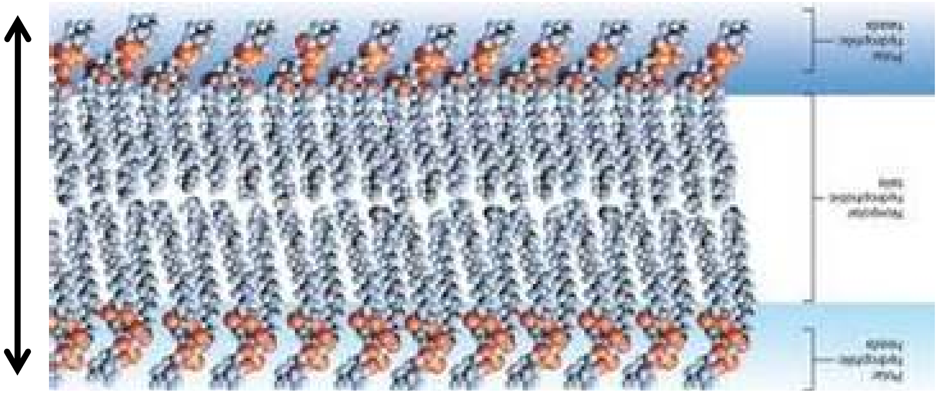
$K_m << 1$



$K_m > 1$

Membrán permeabilitás: P_{erm}

d



$$j_n = -D\nabla c \qquad \nabla c = \frac{K_m\left(c_j - c_b\right)}{d} = -\frac{K_m \Delta c}{d}$$

$$\boxed{P_{erm} = \frac{j_n}{\Delta c} = \frac{K_m D}{d}}$$

K_m: *megoszlási hányados*

membrán

$V_1 = V_2 = V$

c_1, V_1 | c_2, V_2

$t = 0$

$c_2 = 0$

d vastagság

A_s felület

$$c_o = c_1 + c_2$$

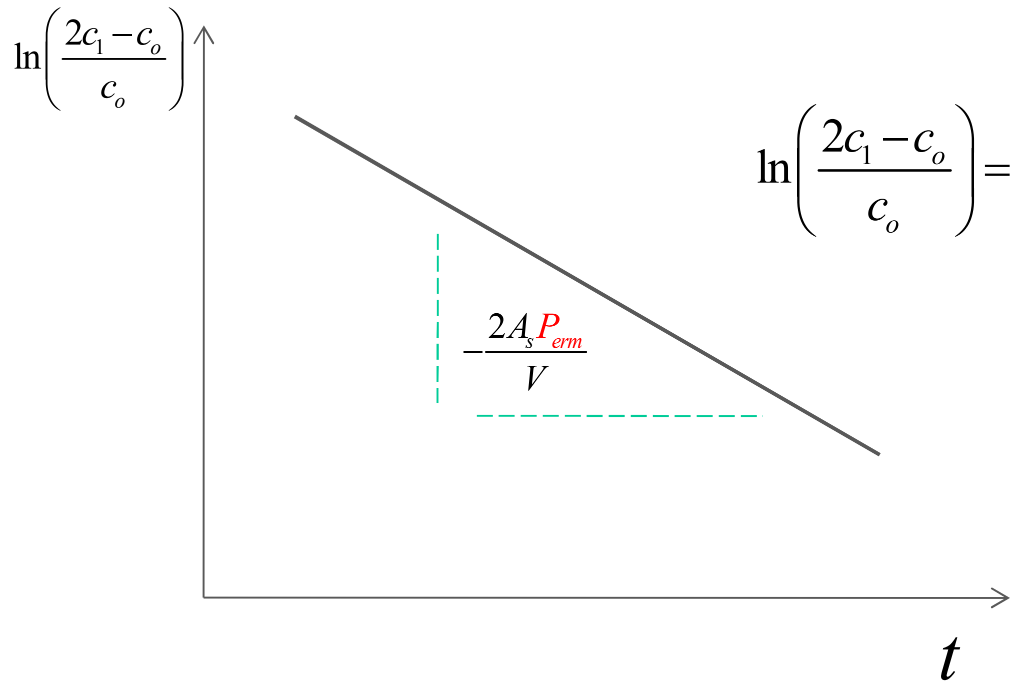
$$\frac{dc_1}{dt} = -\frac{dc_2}{dt}$$

$$-V\frac{dc_1}{dt} = j_n A_s = -A_s\frac{K_m D}{d}\cdot\left(c_2 - c_1\right)$$

$$-V\frac{dc_1}{dt} = j_n A_s = A_s P_{erm}\cdot\left(2c_1 - c_o\right)$$

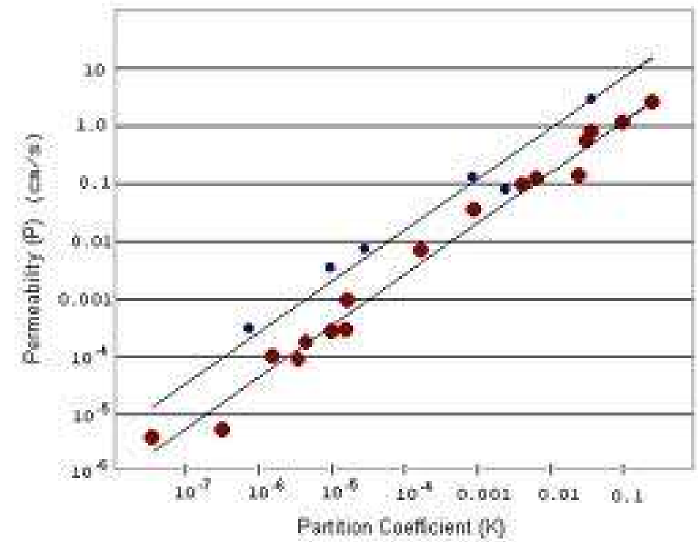
$$\boxed{\ln\left(\frac{2c_1 - c_o}{c_o}\right) = -\frac{2A_s P_{erm}}{V}\cdot t}$$

A permeabilitás kísérleti meghatározása



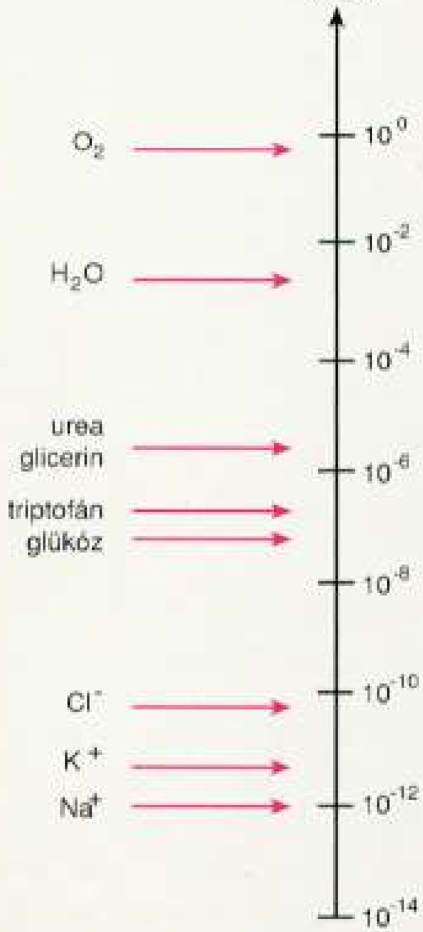
$$\ln\left(\frac{2c_1 - c_o}{c_o}\right) = -\frac{2A_s P_{erm}}{V} \cdot t$$

$$\boxed{P_{erm} \propto K_m \cdot D}$$



$P_{erm} = 10^{-3}\ \mu m\, s^{-1}$ glükóz permeabilitása mesterséges membránon

Permeabilitás / $cm \cdot s^{-1}$



$$P_{erm} \propto D$$

Méret és diffúziós együttható vízben 25C° -on.

anyag	M	R/nm	$10^9 D \ / \ m^2 s^{-1}$
víz	18	0,15	2,0
oxigén	32	0,2	2,1
karbamid	60	0,4	1,38
glükóz	180	0,5	0,7
hemoglobin	68000	3,1	0,069
kollagén	345000	31	0,007
vírus		50	5,0 $cm^2 s^{-1}$
baktérium		1000	0,5 $cm^2 s^{-1}$
sejt		10000	0,05 $cm^2 s^{-1}$

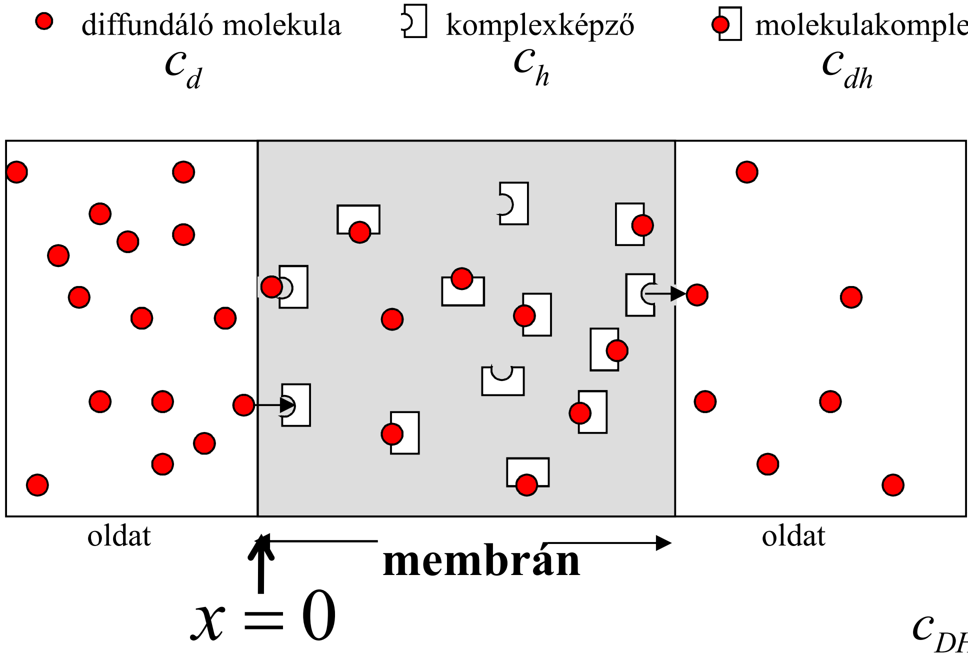
$$\boxed{D = \frac{k_B T}{6\pi\eta R}}$$

$$D\eta = \frac{k_B T}{6\pi} \cdot \frac{1}{R}$$

Stokes –Einstein összefüggés

Közvetített diffúzió

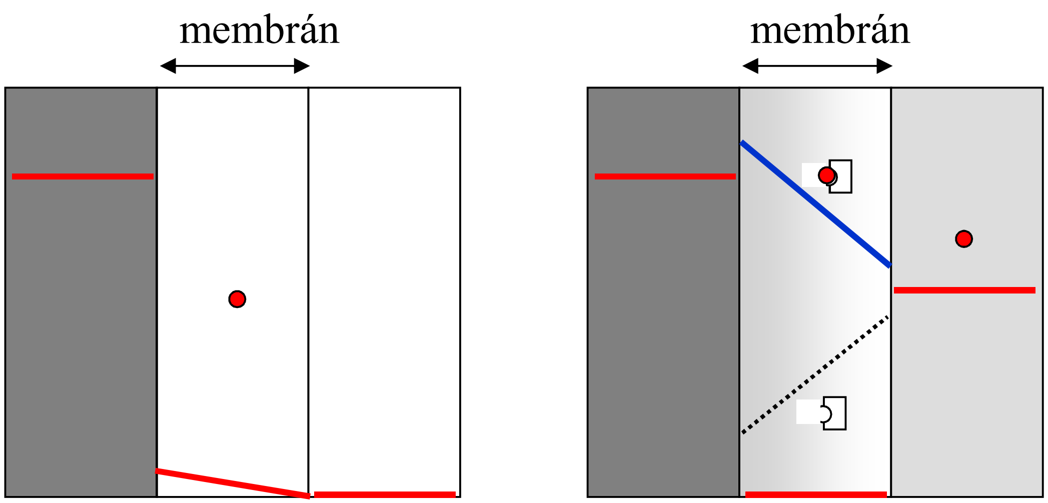
(Facilitated diffusion)

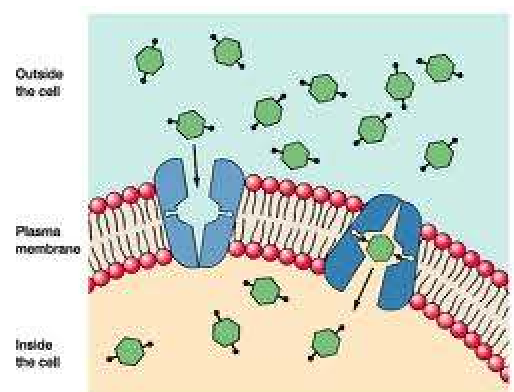


$$D + H \rightleftharpoons DH$$

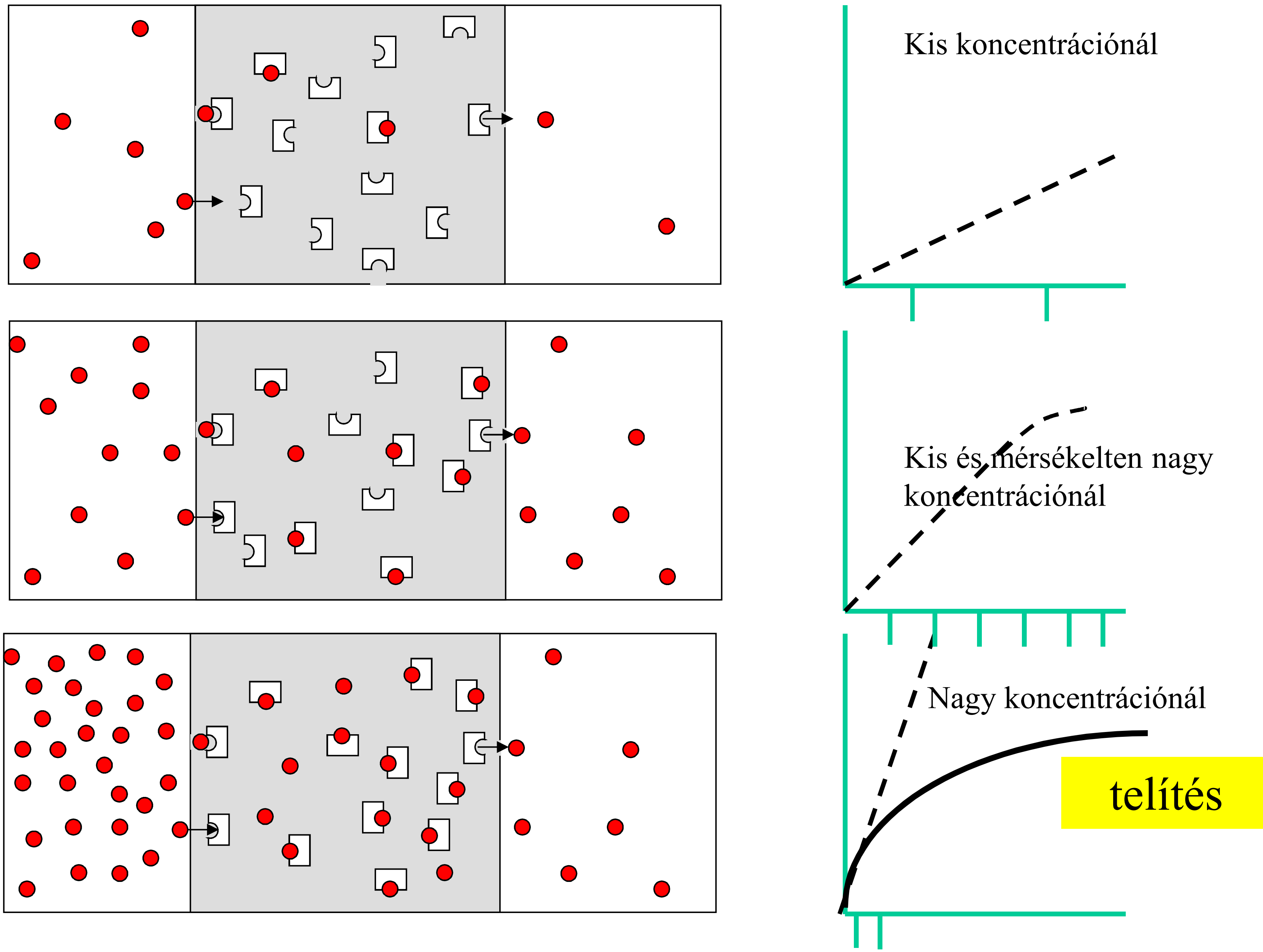
$$K_k = \frac{[DH]}{[D][H]}$$

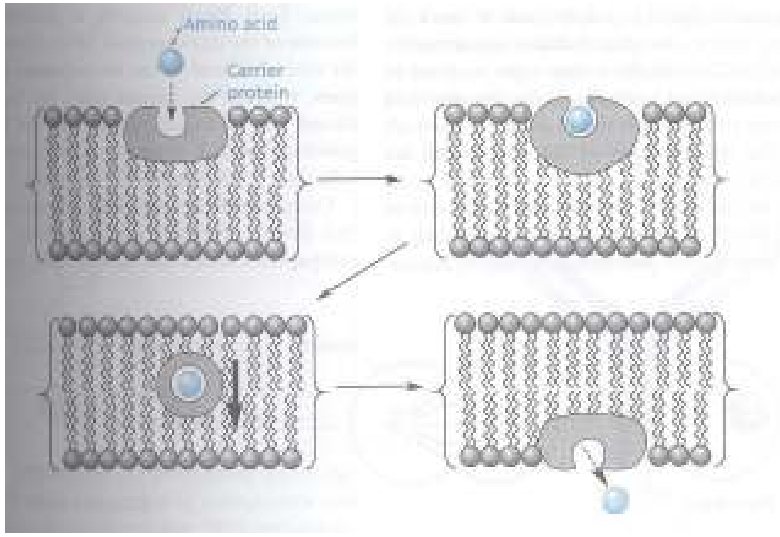
$$c_{DH}(x=0) = K_k \cdot c_D(x=0) \cdot c_H(x=0)$$

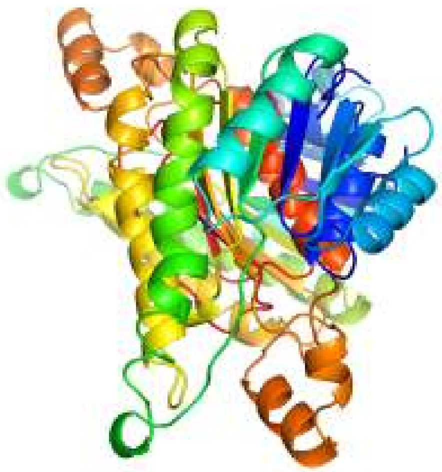


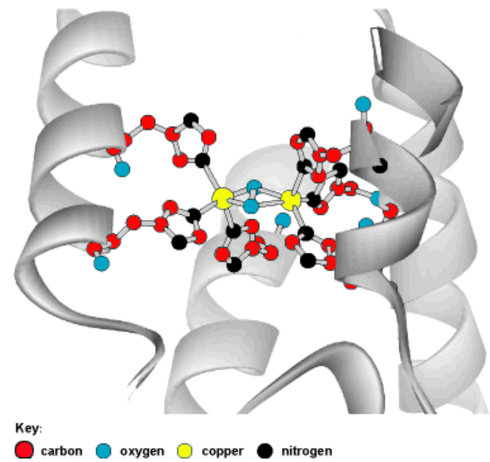


Közvetített diffúzió (Facilitated diffusion)





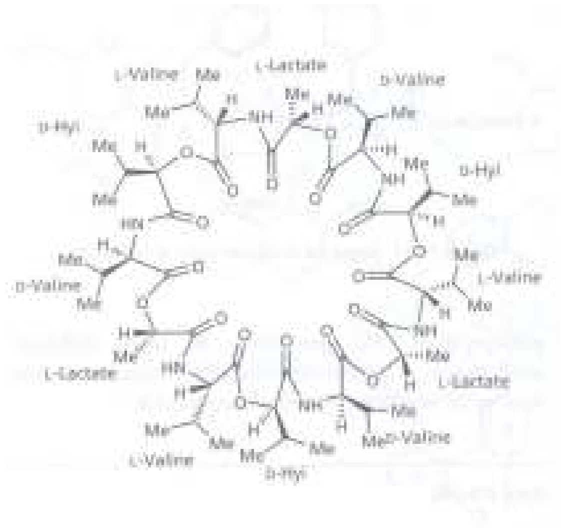


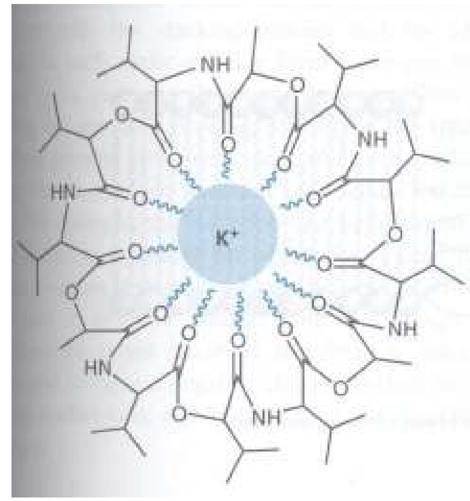


3-ketoacyl-(acyl-carrier-protein)

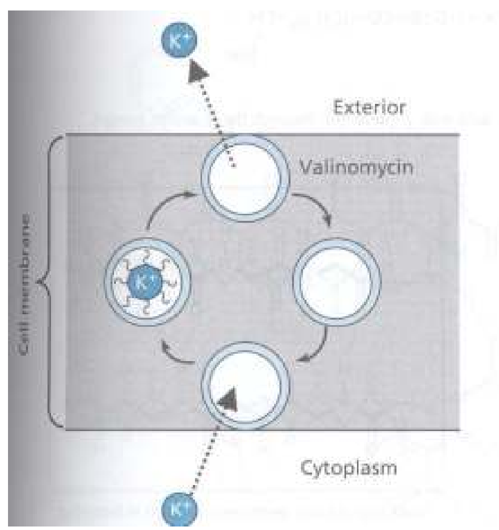
az oxyhemocyanin oxigént szállító protein aktív helye

Ion-transzport molekuláris csatornán át



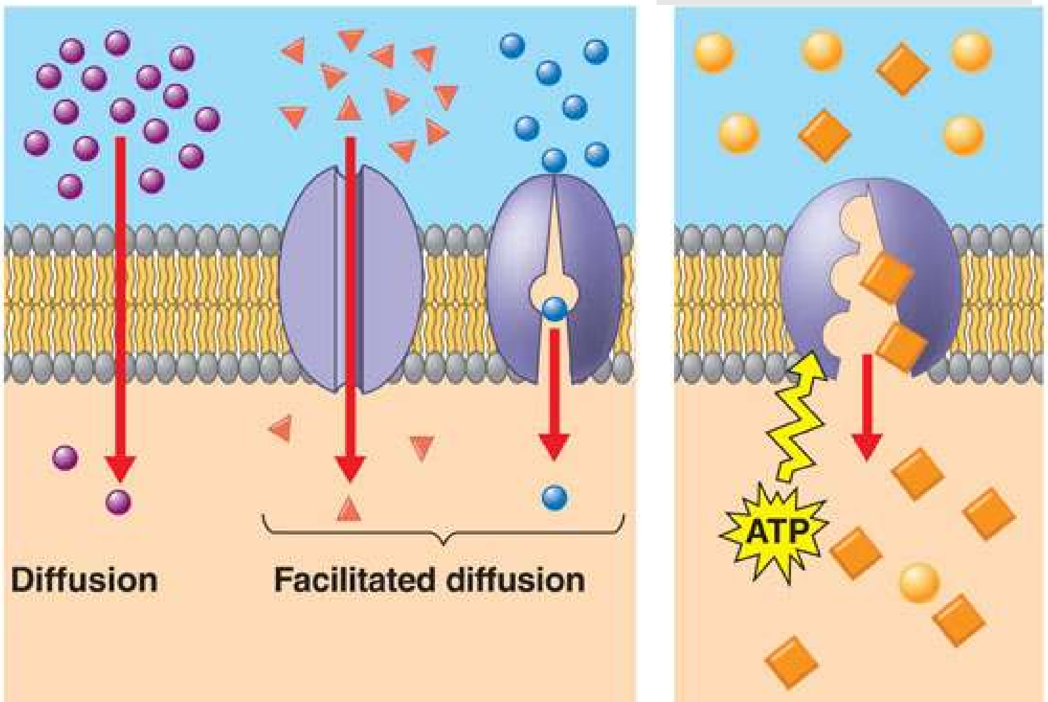


valinomycin



Aktív és passzív transzport

Passzív transzport | **Aktív transzport**



A diffúziós áram a csökkenő koncentráció irányába folyik.

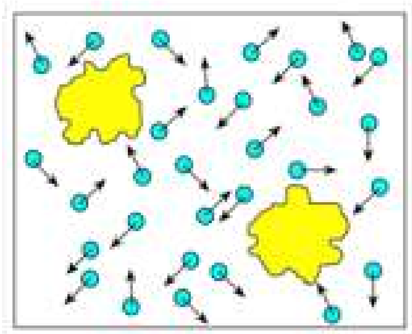
Anyagtranszport a koncentráció gradiens irányában!

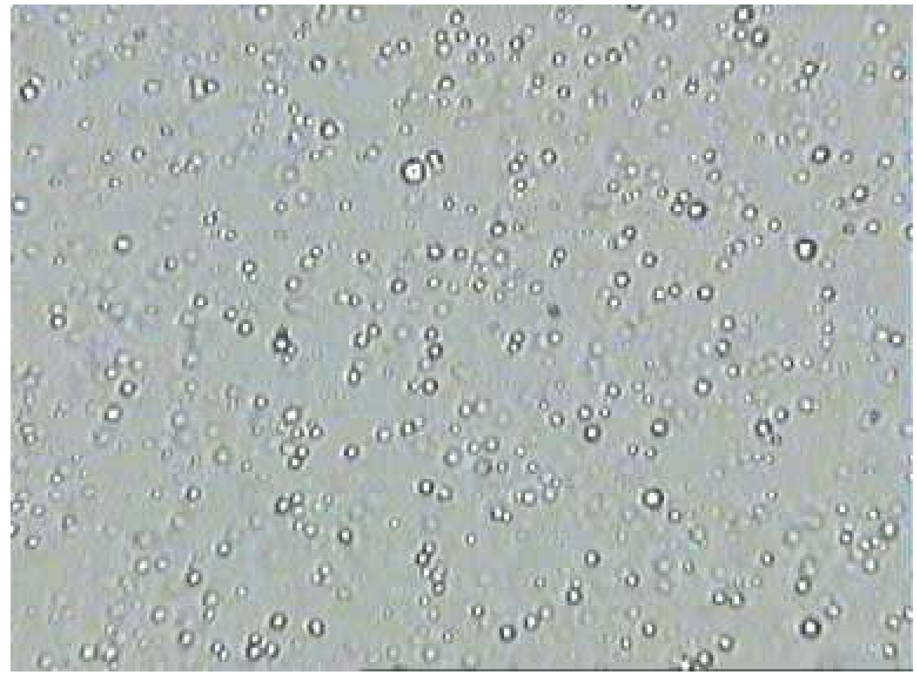
A diffúziós áram a növekvő koncentráció irányába folyik.

(nátrium – kálium pumpa)

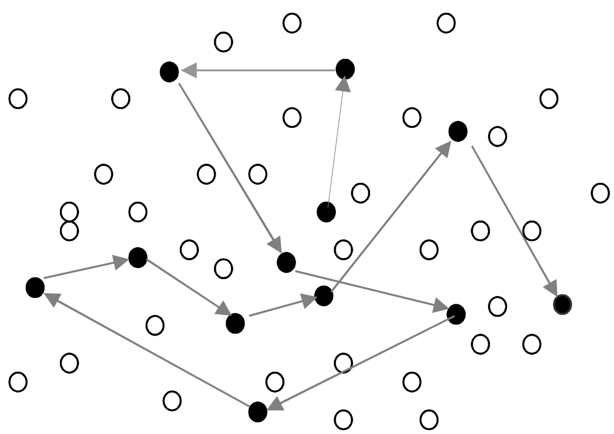
A diffúzió molekuláris elmélete: Brown mozgás

Robert Brown
(1773-1858)

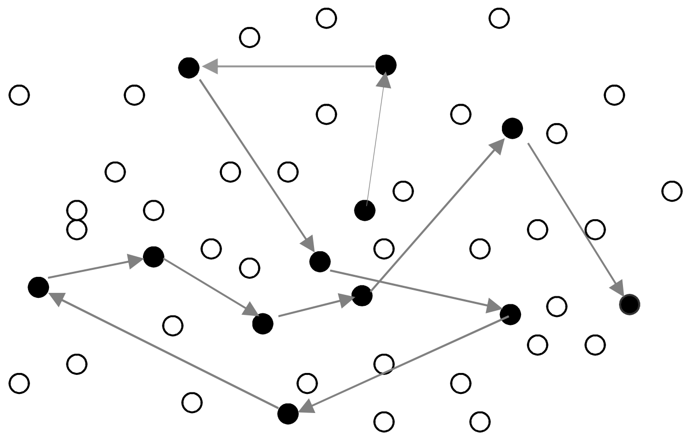




Zsír cseppek tejben (méret: 0.5 - 3 μm)



A diffúzió molekuláris elmélete

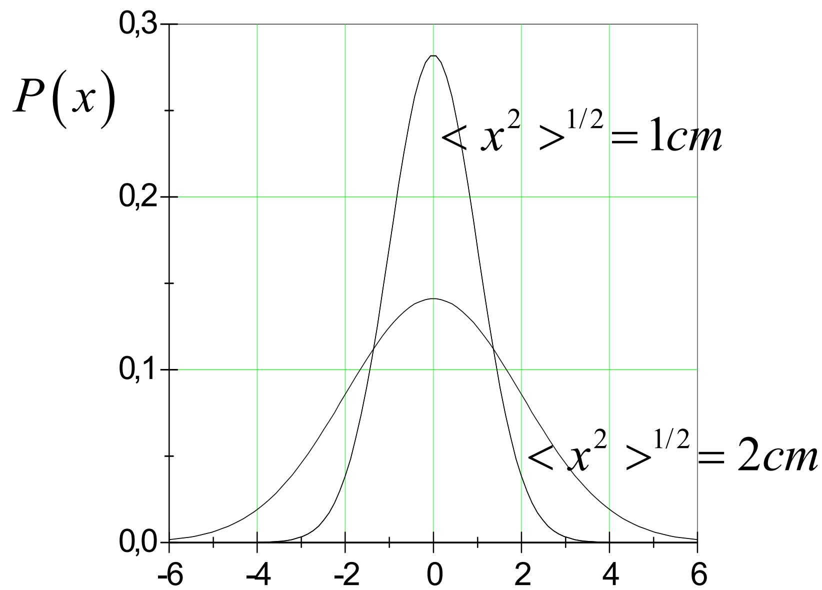


Brown mozgás, bolyongás

$$
\begin{array}{ll}
\textit{egyirányú} & <x^2>=2Dt \\
\textit{laterális} & <\sigma^2>=4Dt \\
\textit{radiális} & <r^2>=6Dt
\end{array}
$$

$$D=\frac{k_B T}{\xi}=\frac{k_B T}{6\pi\eta R}$$

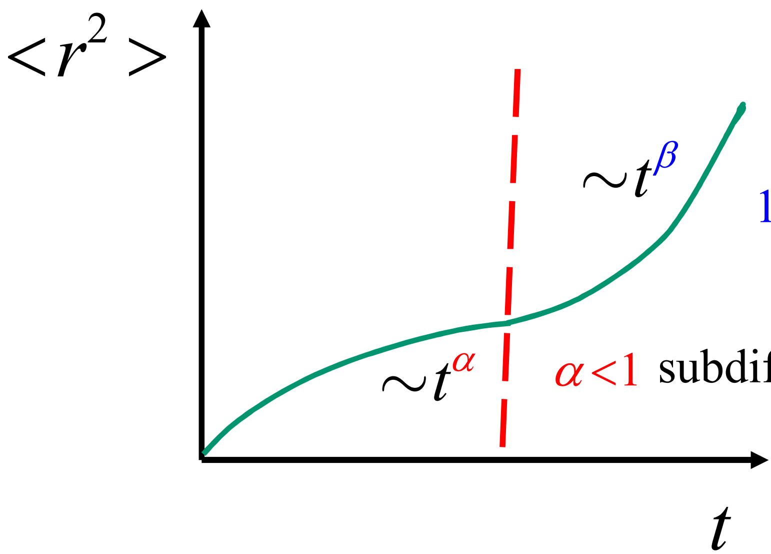
Stokes-Einstein összefüggés



Einstein szerint $\Downarrow$ sejtekben $\Downarrow$

$$<r^2> = 6Dt \;\Rightarrow\; <r^2> \sim t \;\Rightarrow\; <r^2> \sim t^{\alpha}$$

$\Uparrow$ motor fehérjéknél

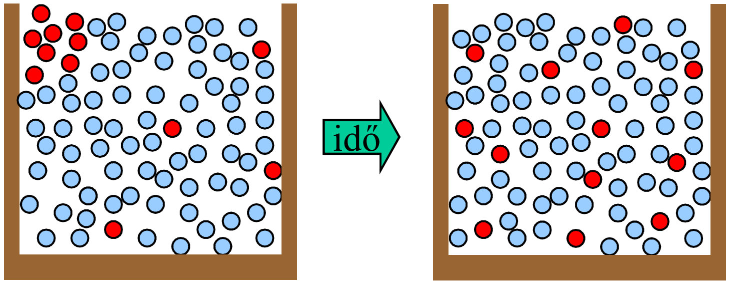


$1 < \beta < 2$ subballisztikus

$\alpha < 1$ subdiffúzív

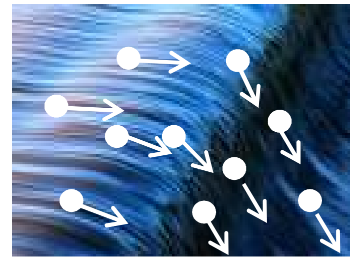
Például: aktinnál és mikrotubulinnál: $\sim t^{3/4}$

Konvektív és konduktív anyagtranszport függése a mérettől



diffúzió

$$L^2 \propto D \cdot t_D$$



áramlás

$$L \propto v \cdot t_K$$

Melyik a gyorsabb anyagtranszport?

$$\mathbf{Pe} = \frac{\textit{Konduktív} \text{ transzport intenzitása egységnyi idő alatt}}{\textit{Konvektív} \text{ transzport intenzitása egységnyi idő alatt}}$$

Jean Claude Eugène Péclet
1793 – 1857

$$t_K = \frac{L}{v} \longleftrightarrow t_D = \frac{L^2}{D}$$

$$Pe = \frac{t_d}{t_k} = \left(\frac{L^2}{D}\right) / \left(\frac{L}{v}\right) = \frac{vL}{D}$$

$$\boxed{Pe = \frac{vL}{D}}$$

$Pe << 1$ Diffúzió a gyorsabb transzport

$Pe >> 1$ Konvekció a gyorsabb transzport

Glükóz diffúziója és áramlása sejtben.

$L = 10^{-6} m$ $\quad D = 7 \cdot 10^{-8} m^2 s^{-1}$ $\quad v = 10^{-2} ms^{-1}$ $\quad Pe = \frac{10^{-8}}{7 \cdot 10^{-8}} = 0,13$

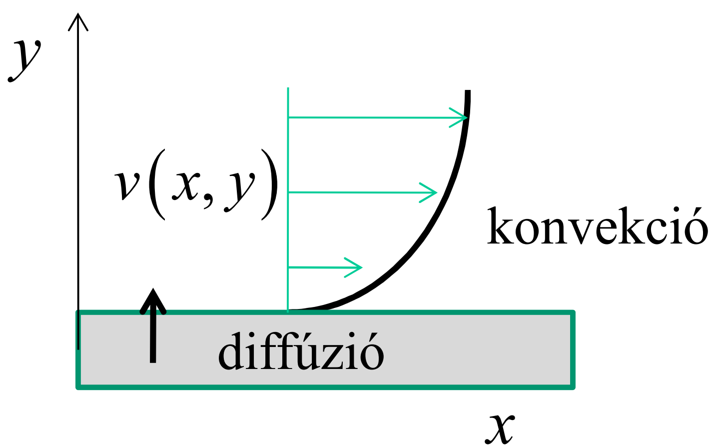
Ennél a példánál a diffúzió a gyorsabb anyagtranszport!

Konszekutiv transzportfolyamatok

A leglassúbb folyamat a sebesség meghatározó

diffúzió - konvekció **Péclet** szám: $\dfrac{\text{diffúziós idő}}{\text{áramlási idő}}$ $$Pe = \frac{L \cdot v}{D}$$

m. átadás - diffúzió (dialízis) **Biot** szám: $\dfrac{\text{m. átadás}}{\text{i. diffúziós idő}}$ $$Bi = \frac{k_m \cdot L}{D_{eff}}$$



$$\nabla c = \frac{dc}{dy} = f\left[v(x,y)\right]$$

A komponens áram függ az áram sebességtől !

Jean-Baptiste Biot (1774-1862)

Oxigén transzportja a vér és a szövetek között

Többlépcsős transzportfolyamat

- légzéssel **konvektív** transzport a tüdőbe,
- **konduktív** transzport a kapillárisokon át a vörösvértestekhez,
- oxigén **megkötődik** a vörösvértest hemoglobinján,
- **konvektív** mozgás a vérkeringésben,
- a szöveteknél **konduktív** transzport a mitokondriumokhoz,

ATP