برای همان ابتدای کار فرض کنیم دما T حدس بزنیم ← ضرب P ها حتی نشه:

اگر P ها خیلی نسبت به هم بزرگ بودند ← باید T را کوچکتر بگیریم تا P ها به هم نزدیک شوند

$$P - \sum z_i P_i^{sat} = f(T)$$

دما را حدس بزنید → $f(T) \approx 0$

z_i and T are given, calculate P_b and P_d

$$P_b = \sum z_i P_i^{sat} \qquad P_d = \frac{1}{\sum \frac{z_i}{P_i^{sat}}}$$

at given T obtain P_i^{sat} using Antonine then put it in above Eq.

---

z_i and P are given, calculate T_b, T_d

$$f(T_b) = P - \sum z_i P_i^{sat} = 0 \quad , \quad P - \frac{1}{\sum \frac{z_i}{P_i^{sat}}} = f(T_d) = 0$$

↳

1) guess T_1 and T_2 such that $f(T_{b_1})\, f(T_{b_2}) < 0$

2) put $T_{b_3} = \frac{T_{b_1} + T_{b_2}}{2}$ then calculate $f(T_{b_3})$ ← با تکرار

مثال: استون (1) و متانول (2) مخلوط دوتایی تشکیل می‌دهند در $x_1 = 0.3$ و $P = 101.3$ kPa

T و y_1 را محاسبه کنید.

$$\ln P_1^{sat}(kPa) = 14.272 - \frac{2945.4}{T - 49.15}$$

$$\ln P_2^{sat}(kPa) = 14.204 - \frac{2972.6}{T - 64.15}$$

→ $P - x_1 P_1^{sat} - x_2 P_2^{sat} = 0$ را حل کنید

(?)

a) $P-x$, $P-y$ at $T=348.15K$

b) $T-x$, $T-y$ at $P=70kpa$

at $T=348.15 \rightarrow P_2^{sat}=41.98$, $P_1^{sat}=83$, $P=P_1^{sat}x_1+P_2^{sat}x_2$

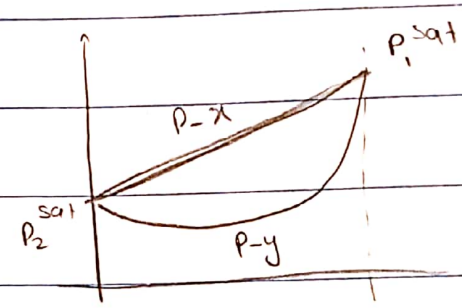
$\rightarrow P=83x_1+41.98x_2$

x_1	0	0.4	0.8	1
P	41.98	58.47	74.91	83

$$P=\frac{1}{\frac{y_1}{P_1^{sat}}+\frac{y_2}{P_2^{sat}}}$$

83 ← P_1^{sat} , 41.98 ← P_2^{sat}

y_1	0	33	56	0.74	1
P	41.98	50.23	58.47	66.72	83



at $P=70kpa \rightarrow 70=x_1P_1^{sat}+x_2P_2^{sat}$

$$\ln P^{sat}=A-\frac{B}{C+T}$$

x_1	T
0	89.58
0.14	86
0.6	$T_2 \sim T=76.4$
0.73	74
1	69

$70=0.6P_1^{sat}+0.4P_2^{sat}$

$\sim 70-(0.6P_1^{sat}+0.4P_2^{sat})=f(T)=0$

by section $T=76.4$

هدف روش حدس و خطا

$$70=\frac{1}{\frac{0.4}{P_1^{sat}}+\frac{0.6}{P_2^{sat}}} \sim T=83.35$$

y_1	0	0.24	0.47	0.84	1
T	89.58	86	82	74	69

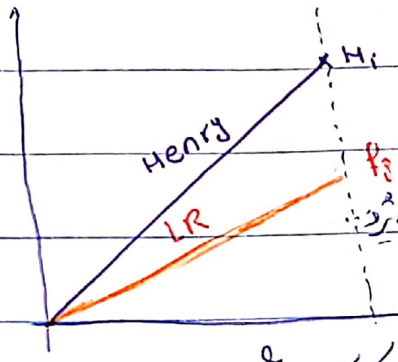
ideal solution (liquid)

$\gamma_i = \frac{\hat{f}_i}{x_i f_i}$ $\quad \hat{f}_i^{id} = x_i f_i$ (Lewis Randal) (LR)

تعریف محلول ایده آل وقتی صادق است که محلول از قانون لویس - رندال پیروی کند

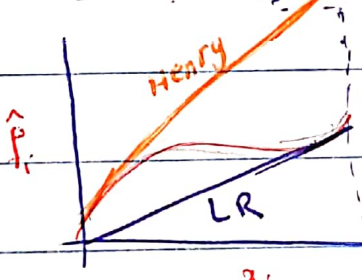
$\hat{f}_i^{id} = x_i H_i$ ← Henry's law

↳ Henry's constant



ایده آل است محلولی تواند هم از قانون هنری
هم از لویس رندال پیروی کند
وقتی از لویس رندال پیروی می کند که
از نظر جنس بسیار نزدیک باشند
مولکول های موجود در محلول ما هم باشند
و هم عبارتی هم سنخ like و unlike ها نزدیک باشند
و وقتی از قانون هنری استفاده می کنیم که ذرات حل شونده حل شده باشند

نکته: محلول دو جزئی که واقعی باشد از نظر طبیعت ← محلول هیچ چیز برحسب کسر مولی



در غلظت های نزدیک 1 ایده آل است ⇒
از ایده آل است لویس رندال پیروی می کند

همان طور که می بینیم نمودار LR مماس بر نمودار واقعی شده است در نزدیکی 1
و هنگامی که غلظت ها نزدیک 0 باشد ایده آل است از قانون هنری تبعیت می کند

ت ← قانون کلی؟ ایده در محلول دو جزئی بی از اجزاء از قانون لویس - رندال تبعیت کند
جزء دیگر از قانون هنری تبعیت خواهد کرد و بالعکس. (اثبات در فصل 12)
(که در غلظت های کم و در اغلب موارد این مسایل صدق دارد)

VLE → liquid solution obey from lewis Randal ⇒ Raoult $x_i P_i^{sat} = y_i P$

ideal → liquid solution obey from Henry ⇒ Henry $x_i H_{i,j} = y_i P$

هرچه ثابت هنری افزایش یابد حلالیت کاهش می‌یابد

ثابت هنری

* واحد ثابت هنری واحد فشار است و با افزایش حلالیت تغییر زیاد یا کاهش می‌یابد

+ مثال: در نوشابه CO_2 در مایع حل شده است فشار بالای مایع با غلظت CO_2 در مایع دلیل آن است.

component 1: Henry $x_1 H_1 = y_1 P$

2: lewis Randal $x_2 P_2^{sat} = y_2 P$

$$P = x_1 H_1 + x_2 P_2^{sat} \Rightarrow P = \frac{1}{\frac{y_1}{H_1} + \frac{y_2}{P_2^{sat}}}$$

(توابع هنری در کتاب داده شده است)

مثال: آب نمک‌دار (محلول CO_2 و آب) درون یک بطری دربسته در دمای 30 درجه باشد. اگر ثابت هنری CO_2 در آب 99 bar باشد فشار اعمال شده از طرف این محلول بطری را حساب کنید.

و مشخص کنید فاز بالای مایع فقط از CO_2 است.

دمای 30°C را به جدول مراجعه کرده و فشار اشباع را خواندیم یا از معادله آنتوان استفاده کنیم

$P_2^{sat} = 0.01227$ bar

CO_2

$CO_2 + H_2O$ liq

$y_1 = 1$

در حالت دو فازی تعادل

$$\begin{cases} P = x_1 H_1 + x_2 P_2^{sat} = x_1 H_1 + (1-x_1) P_2^{sat} & (1) \\ x_1 H_1 = y_1 P & (2) \end{cases}$$

hmarzban@cc.iut.ac.ir

1) guess x_1 and cacluate P from Eq. (1)

2) put $P^{calculated}$ (step 1) in equation 2 and cadculate x_1

if x_1(step 1) $= x_1$(step 2) $\Rightarrow$ End

$x_1 = 0.01$, $x_2 = 0.99 \rightarrow P = 9.912$ bar

eq.2 $\Rightarrow x_1 = \frac{P y_1}{H_1} = \frac{9.912 \times 1}{990} = 0.01$

$P = \frac{1}{\frac{y_1}{H_1} + \frac{y_2}{P_2^{sat}}}$

VLE: liquid solution is not ideal ($\gamma_i \neq 1$) and gas mixture is ideal

$\hat{f}_i^L = \hat{f}_i^V \rightarrow \gamma_i f_i x_i = y_i P \rightarrow \boxed{x_i \gamma_i P_i^{sat} = y_i P}$ modified Raoult law

nonideal ideal

$f(T, x_i)$

$\rightarrow$ برای تعیین روابط

هرجا P_i^{sat} داشتیم γ_i کنارش قرار می‌دهیم

$P = \sum \gamma_i x_i P_i^{sat}$, $P = \frac{1}{\sum \frac{y_i}{P_i^{sat} \gamma_i}}$

مثال سمت (۱) مثال: خواص متقارن وسیل است از رابطه زیر پیروی می‌کنند

$f(x, T)$

$\ln \gamma_1 = A x_2^2$, $\ln \gamma_2 = A x_1^2$, $A = 2.771 - 0.00523 T$

$\ln P_1^{sat} = 16.59 - \frac{3643.3}{T - 33.4}$, $\ln P_2^{sat} = 14.25 - \frac{2665.5}{T - 53.4}$

kpa , k