

Caso 1a

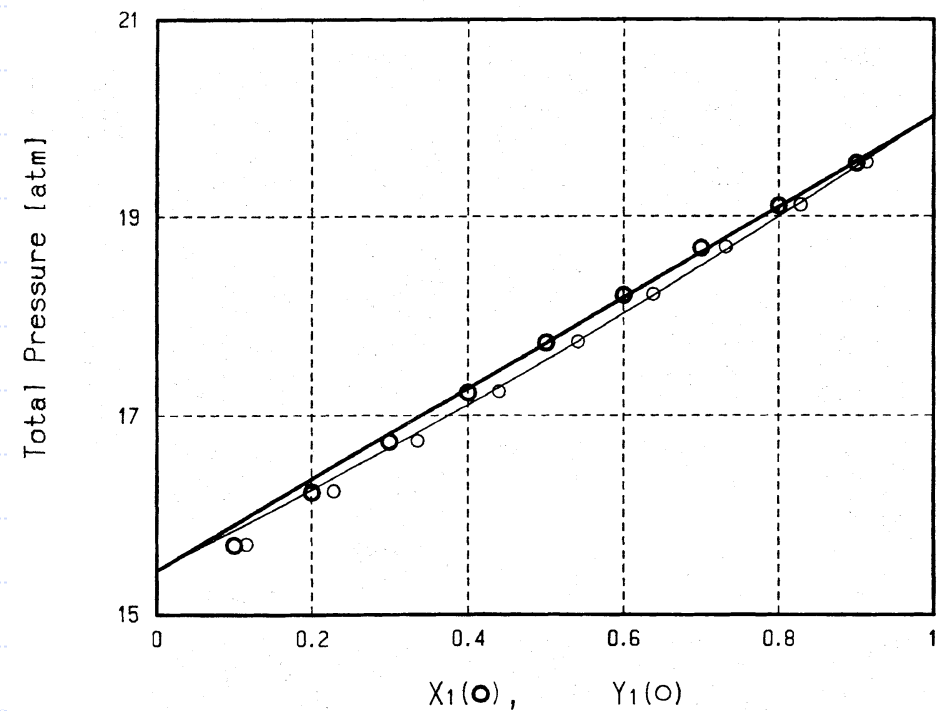
Selección de modelos termodinámicos

Sistema isobutano – n-butano Datos de equilibrio

x (i-C4)	P (bar)	y (i-C4)	P (bar)
0,00	15,54	0,00	15,54
0,10	15,99	0,10	15,93
0,20	16,45	0,20	16,33
0,30	16,91	0,30	16,75
0,40	17,37	0,40	17,19
0,50	17,84	0,50	17,65
0,60	18,30	0,60	18,12
0,70	18,77	0,70	18,61
0,80	19,24	0,80	19,12
0,90	19,72	0,90	19,65
1,00	20,20	1,00	20,20

Isobutane(1) — Butane(2)
C₄H₁₀ C₄H₁₀

Data from *M.Hirata, S.Suda, T.Hakuta, K.Nagahama*

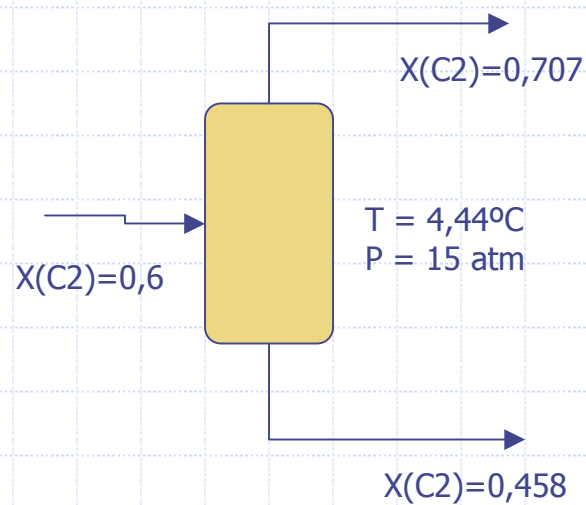


Vapor-liquid Equilibrium Diagram (Isothermal) at 100.72 °C

Caso 1b

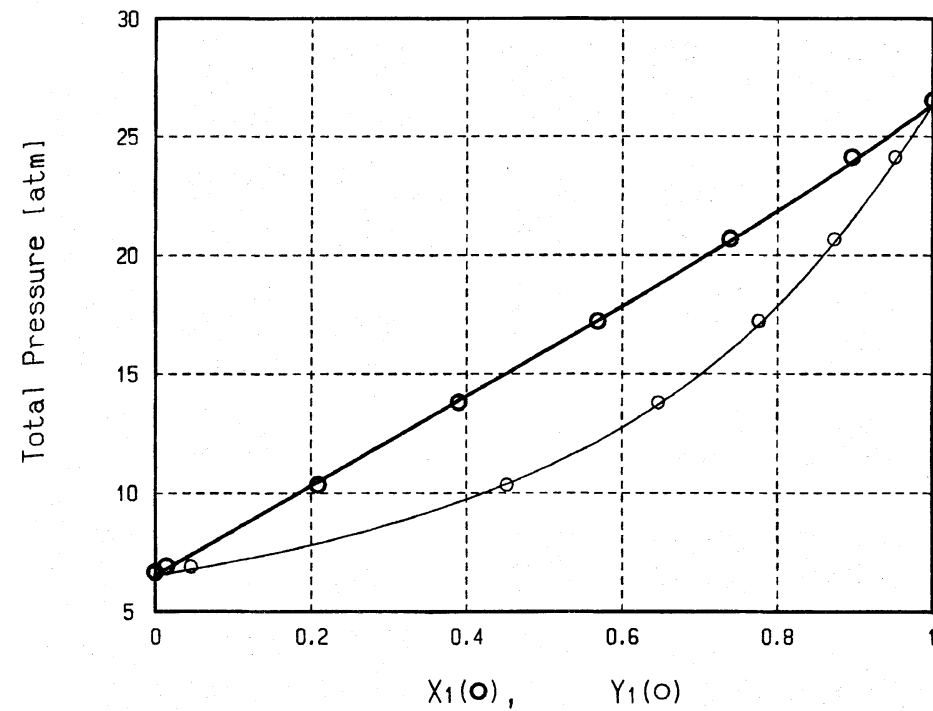
Selección de modelos termodinámicos

Sistema etano – propileno
Datos de equilibrio 1 etapa



Ethane(1) — Propylene(2)
 C_2H_6 C_3H_6

Data from *B.H.Sage, W.N.Lacey : Am.Petrol.Inst., Project 37, (1955)*

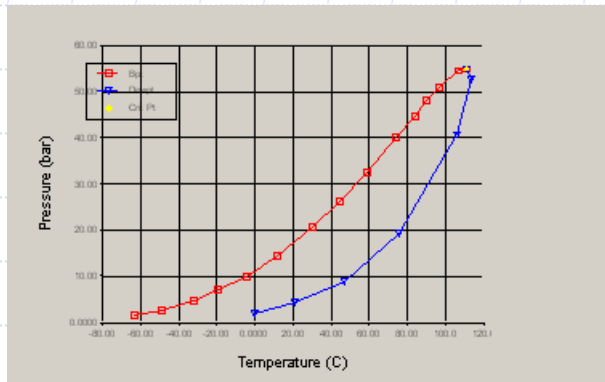


Vapor-liquid Equilibrium Diagram (Isothermal) at 4.44 °C

Caso 1c

Selección de modelos termodinámicos

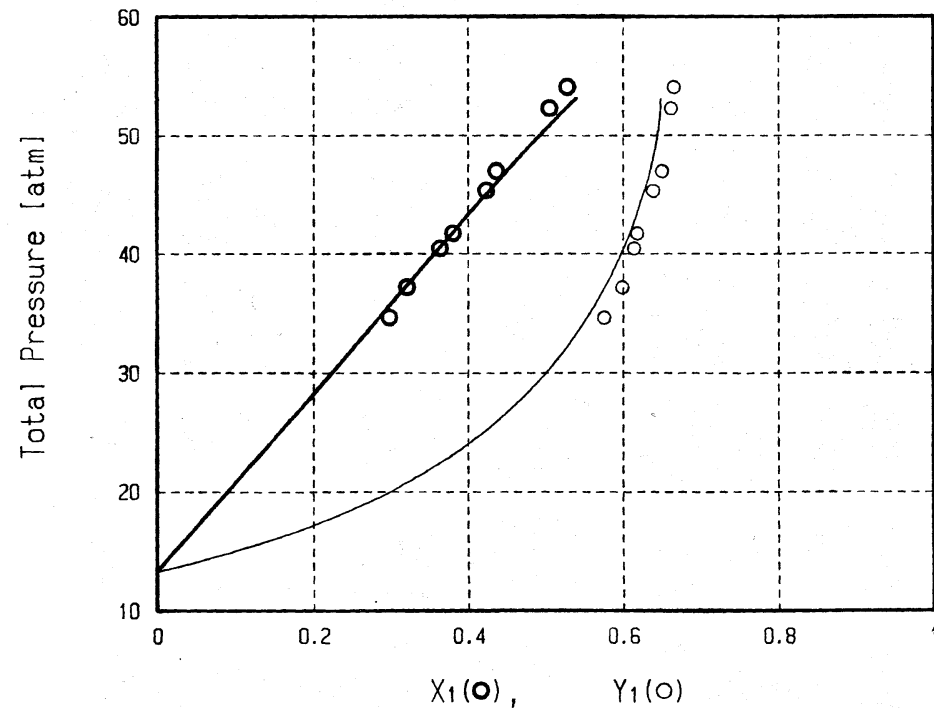
Sistema etano – butano
Envolvente fases



P (bar)	T (°C)
2,03	0,08
4,29	21,59
9,08	46,75
19,23	75,82
40,70	106,60
52,73	113,80
54,96	111,40

Ethane(1) — Butane (2)
C₂H₆ C₄H₁₀

Data from Mehra, V.S., Thodos, G. : J.Chem.Eng.Data. vol. 10, p.307 (1965)



Vapor-liquid Equilibrium Diagram (Isothermal) at 93.3 °C

Caso 1d

Selección de modelos termodinámicos

Sistema agua-THF
Diagrama TXY

