

水-异丁醇二元体系溶解度和液液相平衡

金春英¹, 林金清²

(1. 华侨大学 化工学院, 福建 厦门 361021;

2. 华侨大学 材料科学与工程学院, 福建 厦门 361021)

摘要: 在常压, 温度为 25~60 ℃ 条件下, 采用浊点法测定水-异丁醇二元体系的溶解度和液液相平衡数据, 并用非随机(局部)双液体(NRTL)模型进行关联计算, 考察温度对模型参数的影响. 结果表明: 当该二元体系的模型参数均与温度成线性关系时, 关联精度最高, 最大相对误差为 0.22%, 平均相对误差为 0.09%; 而当模型参数均与温度无关时, 最大相对误差为 0.69%, 平均相对误差为 0.51%, 也能满足关联精度要求. 用文献报道的, 从二元汽液相平衡数据关联得到的模型参数, 所预测的二元液液相平衡关系仍存在较大的偏差, 最大相对误差为 6.14%, 平均相对误差为 4.87%. 说明该二元组分在沸点附近汽液两相间的作用力与其在 30~60 ℃ 时液液两相间的作用力有较为明显的差别.

关键词: 异丁醇; 二元体系; 液液相平衡; 非随机(局部)双液体模型; 遗传算法

中图分类号: TQ 028.4

文献标志码: A

异丁醇与水是羰基合成法生产高级醇类的主要副产物, 在用精馏法分离这些醇类粗产品时, 需要各种醇-醇、醇-水体系的相平衡数据. 异丁醇-水体系是极性缔合溶液, 在一定温度和组成范围内, 两组分呈现部分互溶状态, 而在此范围之外, 又可以形成两相. 由于两个相内的极性不同, 可以分别溶解不同极性的物质, 因此可以用该体系来分离提纯不同极性的有机物, 如用异丁醇从含酚废水中萃取出苯酚^[1], 用异丁醇从发酵液中提取沸点较高的 2,3-丁二醇^[2]等. 文献[3]报道了水-异丁醇二元体系的液液相平衡数据, 并用非随机(局部)双液体(NRTL)模型进行关联, 但关联后异丁醇在水相和醇相中的平均绝对误差分别为 0.059 8(水相)和 0.069 7(醇相), 平均相对误差分别为 349.3%(水相)和 17.31%(醇相), 误差较大. 本文采用浊点法测定了水-异丁醇二元体系在常压、温度范围为 25~60 ℃ 的溶解度和液液相平衡数据, 用 NRTL 方程进行关联计算, 并重点考察温度对模型参数的影响, 以及引用文献报道的, 从二元汽液相平衡数据关联得到的模型参数直接预测液液相平衡关系的可能性.

1 实验部分

1.1 试剂与仪器

试剂: 异丁醇, 分析纯, 纯度 $\geq 99.7\%$, 上海化学试剂公司; 蒸馏水(自制). **仪器:** 自制平衡釜, 带循环水夹套, 由超级恒温浴提供恒温水(其控温精度为 ± 0.1 K), 配有强力电磁搅拌器.

1.2 试验方法

对于二元部分互溶的液体溶液, 当两个液相达到平衡时, 体系的自由度为 2, 因此, 在常压下二元体系的相平衡关系只是温度的函数. 实验采用浊点法^[4], 在自制的平衡釜中测定溶解度数据. 即在一定温度, 一定量的水中缓慢加入异丁醇(或一定量的异丁醇中缓慢加入水), 磁力搅拌至溶液刚出现混浊, 此时的溶解度即为该温度下异丁醇在水(或水在异丁醇)中的饱和溶解度, 由此测定的一组饱和溶解度数据即为该温度下的二元体系的液液相平衡数据.

收稿日期: 2013-04-08

通信作者: 金春英(1976-), 女, 实验师, 主要从事相平衡热力学及其应用的研究. E-mail: jcying@hqu.edu.cn.

基金项目: 国家自然科学基金资助项目(20776057, 21246008); 福建省自然科学基金资助项目(2011J01048); 华侨大学科研基金资助项目(07X0144)

1.3 试验结果

实验测得溶解度数据和液液相平衡关系,如表 1 所示.表 1 中: t 为温度; $x_{1,1},x_{1,2}$ 分别表示上、下相中水的摩尔分数.

2 计算方法与结果分析

2.1 相平衡方程及计算方法

液液相相平衡方程为

$$\left. \begin{aligned} x_{1,1}\gamma_{1,1} &= x_{1,2}\gamma_{1,2}, \\ x_{2,1}\gamma_{2,1} &= x_{2,2}\gamma_{2,2}. \end{aligned} \right\} \quad (1)$$

经归一化后可得

$$x_{1,1}\gamma_{1,1}/\gamma_{1,2} + x_{2,1}\gamma_{2,1}/\gamma_{2,2} - 1 = 0. \quad (2)$$

式(2)中: $\gamma_{1,1}=f(x_{1,1},x_{2,1});\gamma_{1,2}=f(x_{1,2},x_{2,2});\gamma_{2,1}=f(x_{1,1},x_{2,1});\gamma_{2,2}=f(x_{1,2},x_{2,2})$. $\gamma_{i,j}$ 可用 NRTL 方程计算,其中,下标 i 为组分, j 为相.

在一定温度下, $x_{1,1}$ 已知,则 $x_{2,1}=1-x_{1,1}$,因 $x_{2,2}=1-x_{1,2}$,故式(2)是一个关于 $x_{1,2}$ 的超越方程.因此,已知任一组分的组成求平衡时,其余组分的组成是一个求解超越方程的问题,可用数值法^[6]求解,本文采用 ZEROIN 算法.

2.2 溶液热力学模型和参数预测

2.2.1 NRTL 方程 对于水-异丁醇体系上、下相中,水(1)和异丁醇(2)的活度系数模型可采用 NRTL 方程.对于二元体系,NRTL 方程给出的计算公式为

$$\left. \begin{aligned} \ln \gamma_1 &= x_2^2 \left[\frac{\tau_{2,1} G_{2,1}^2}{(x_1 + x_2 G_{2,1})^2} + \frac{\tau_{1,2} G_{1,2}}{(x_2 + x_1 G_{1,2})^2} \right], \\ \ln \gamma_2 &= x_1^2 \left[\frac{\tau_{1,2} G_{1,2}^2}{(x_2 + x_1 G_{1,2})^2} + \frac{\tau_{2,1} G_{2,1}}{(x_1 + x_2 G_{2,1})^2} \right]. \end{aligned} \right\} \quad (3)$$

式(3)中: $\tau_{1,2}=\frac{g_{1,2}-g_{2,2}}{RT};\tau_{2,1}=\frac{g_{2,1}-g_{1,1}}{RT};G_{1,2}=\exp(-\alpha_{1,2}\tau_{1,2});G_{2,1}=\exp(-\alpha_{1,2}\tau_{2,1})$, $\alpha_{1,2}$ 是二元体系的特性常数.

2.2.2 模型参数的回归 由式(3)可知,二元体系 NRTL 方程的模型参数有 $\alpha_{1,2},G_{1,2}$ 和 $G_{2,1}$.这些参数可以由实验数据回归得到.根据参数 $\alpha_{1,2},G_{1,2}$ 和 $G_{2,1}$ 是否是温度的线性函数,设置了如下 5 种不同处理方式:

- 1) $\alpha_{1,2},G_{1,2}$ 和 $G_{2,1}$ 均为常数;

2) $\alpha_{1,2}=a_1+b_1t$,而 $G_{1,2},G_{2,1}$ 为常数;

3) $\alpha_{1,2}=a_2+b_2t+c_2t^2$,而 $G_{1,2},G_{2,1}$ 为常数;

4) $G_{1,2}=a_3+b_3t,G_{2,1}=a_4+b_4t$,而 $\alpha_{1,2}$ 为常数;

5) $G_{1,2}=a_5+b_5t,G_{2,1}=a_6+b_6t,\alpha_{1,2}=a_7+b_7t$.

文中采用基本遗传算法^[6-9],并用 FORTRAN 90 编程,分别得出 5 种不同处理方式的目标函数,如表 2 所示.从表 2 的目标函数值看,5 种不同处理方式中,第 5 种方式的目标函数值最小,即在 $G_{1,2},G_{2,1},\alpha_{1,2}$ 均作为温度的一次函数情况下,实验值与计算值最为接近.

表 2 不同处理方式的目标函数值

Tab.2 Comparison of objective function values

项目	处理方式 1	处理方式 2	处理方式 3	处理方式 4	处理方式 5
目标函数	1.262×10^{-4}	9.676×10^{-5}	1.739×10^{-5}	8.558×10^{-6}	3.404×10^{-6}

由回归计算得到的水-异丁醇模型参数,如表 3 所示.表 3 中同时列出了文献[10]从二元汽液相平衡数据关联得到的该二元体系的模型参数值.

2.2.3 相平衡计算结果 用 FORTRAN 语言编程计算,结果如表 4 所示.表 4 中: $x_{1,\text{ref}}$ 为文献[3]报道

表 1 水-异丁醇二元溶解度和液液相平衡数据

Tab.1 Solubility and liquid-liquid equilibrium on the binary system of water-isobutanol

$t/^{\circ}\text{C}$	$x_{1,1}/\%$	$x_{1,2}/\%$
25.8	45.215	97.976
31.4	46.055	97.967
35.6	46.125	97.970
40.5	46.348	97.975
44.5	46.499	97.975
49.9	46.511	97.975
54.0	46.540	97.974
60.0	46.599	97.977

表 3 水-异丁醇的 NRTL 方程参数表
Tab. 3 NRTL equation parameters table of water-isobutyl alcohol

参数来源	$\alpha_{1,2}$	$G_{1,2}$	$G_{2,1}$
处理方式 1	0.300 4	1 146.083 3	−157.313 1
处理方式 2	$0.293\ 5+0.047\ 5\times10^{-2}t$	17 574.194 0	996.448 7
处理方式 3	$0.326\ 0+0.106\ 3\times10^{-2}t-0.112\ 8\times10^{-4}t^2$	11 359.568 8	860.032 5
处理方式 4	0.311 4	$8\ 395.819\ 4+94.518\ 9t$	$-641.165+1\ 074.269\ 1t$
处理方式 5	$0.339\ 6-0.099\ 6\times10^{-2}t$	$6\ 531.937\ 5+229.947\ 2t$	$74.091\ 1+967.260\ 4t$
文献[10]	0.435	11 091.625 8	6 537.086 3

的上相中组分 1(水)含量的值; $x_{1,\text{exp}}$ 为实验值; $x_{i,\text{cal}}, i=1,2,\cdots,5$ 为表 2 中 5 种处理方式各参数条件下的 NRTL 模型计算值; x_{cal} 为从文献[10]二元汽液平衡参数的预测计算得到的 NRTL 模型计算值。

表 4 水-异丁醇液液相平衡计算结果
Tab. 4 Calculated results of water-isobutyl alcohol liquid-liquid equilibrium

$t/^{\circ}\text{C}$	$x_{1,\text{ref}}/\%$	$x_{1,\text{exp}}/\%$	$x_{1,\text{cal}}/\%$	$x_{2,\text{cal}}/\%$	$x_{3,\text{cal}}/\%$	$x_{4,\text{cal}}/\%$	$x_{5,\text{cal}}/\%$	$x_{\text{cal}}/\%$
25.8	—	45.21	45.79	45.70	45.34	45.19	45.23	47.31
31.4	46.66	46.05	45.88	45.85	45.83	46.06	45.99	47.77
35.6	46.95	46.12	45.97	45.97	46.12	46.24	46.22	48.09
45.0	47.68	46.35	46.10	46.13	46.37	46.32	46.37	48.43
44.5	49.27	46.50	46.23	46.26	46.50	46.37	46.45	48.68
50.0	49.26	46.51	46.44	46.47	46.59	46.45	46.54	48.98
54.0	—	46.54	46.62	46.62	46.59	46.53	46.58	49.19
60.0	52.28	46.60	46.92	46.87	46.49	46.68	46.59	49.46

参数 $\alpha_{1,2}, G_{1,2}$ 和 $G_{2,1}$ 经计算得到平均绝对误差和相对误差,如表 5 所示.表 5 中: Δ_{av} 表示平均绝对误差, $\Delta_{\text{av}}=\frac{1}{8}\sum_{i=1}^8|x_{1,\text{cal}}-x_{1,\text{exp}}|$; δ_{av} 表示平均相对误差, $\delta_{\text{av}}=\frac{1}{8}\sum_{i=1}^8|x_{1,2,\text{cal}}-x_{1,2,\text{exp}}/x_{1,2,\text{exp}}|$; δ_{max} 表示最大相对误差.

表 5 计算结果的误差比较
Tab. 5 Error comparison of the calculated results

参数来源	处理方式 1	处理方式 2	处理方式 3	处理方式 4	处理方式 5	文献[8]
Δ_{av}	0.002 4	0.002 1	0.000 8	0.000 6	0.000 4	0.022 5
$\delta_{\text{av}}/\%$	0.51	0.46	0.17	0.12	0.09	4.87
$\delta_{\text{max}}/\%$	0.69	0.57	0.23	0.27	0.11	6.14

因此,由以上结果可知,采用文献参数代入 NRTL 方程的平均相对误差为 4.87%,最大相对误差为 6.14%,且均为正偏差,计算结果并不是很理想.说明用从二元的汽液相平衡数据关联得到的模型参数,直接来预测二元的液液相平衡关系仍可能存在较大的偏差.究其原因,可能是由于在沸点附近汽液两相间的相互作用力与在 30~60 ℃时液液两相间的相互作用力有较明显的差异引起的.

由遗传算法将从实验测得的二元液液平衡数据进行回归,并将所得到的参数代回 NRTL 方程,其计算结果与实验值均很接近,特别是用遗传算法计算的处理方式 5,其计算值与实测值的相对偏差最小,平均绝对误差仅为 0.000 4,平均相对误差只有 0.09%,说明温度对本二元体系的模型参数有一定的影响.当考虑二者之间为线性关系时,其关联精度最高,但取与温度无关的常数,其最大相对误差为 0.69%,平均相对误差为 0.51%,已能满足关联精度要求.这可能是由于文中所研究的温度范围较小,所以参数对温度的依赖性还不明显.

3 结束语

文中采用浊点法测定了水-异丁醇二元体系的溶解度及液液相平衡数据,并用遗传算法对该体系 NRTL 方程的二元相互作用参数进行了回归计算.同时,将文献参数值和遗传算法回归计算得到的参

数值分别代入 NRTL 方程,考察了预测和关联精度. 结果表明:用从二元的汽液相平衡数据关联得到的模型参数直接来预测二元的液液相平衡关系仍可能存在较大的偏差;而用遗传算法回归得到的参数代回计算,可得到满意的关联精度. 此外,温度对本二元体系的模型参数有一定的影响. 研究异丁醇-水的液液相平衡关系,可为水溶液中不同极性物质的分离提取提供了一种思路和基础数据.

参考文献:

[1] 居红芳,徐桦,朱慧,等. 水-异丙醚-苯酚和水-异丁醇-苯酚体系的液液平衡研究[J]. 高校化学工程学报,2009,23(1):12-17.

[2] WU Yan-yang,PAN De-tao,ZHU Jia-wen,et al. Liquid-liquid equilibria of water+2,3-butanediol+isobutanol at several temperatures[J]. Fluid Phase Equilibria,2012,325(15):100-104.

[3] 童安渝,苏裕光. 异丁醇-水体系液液平衡研究[J]. 成都科技大学学报,1986(2):13-17.

[4] 谭平华,林金清,陈培钦,等. 异丙醇-磷酸氢二钾-水三元体系的溶解度和液液相平衡[J]. 华侨大学学报:自然科学版,2003,24(2):179-183.

[5] 宋岱才,路永洁,刘国志,等. 数值计算方法[M]. 北京:中国经济出版社,2006:114-125.

[6] RANGAIAH G P. Evaluation of genetic algorithms and simulated annealingfor phase equilibrium and stability problems[J]. Fluid Phase Equilibria,2001,187-188(15):83-109.

[7] 贾冬梅,邓文生. 用混合遗传算法求解相平衡和化学平衡[J]. 计算机与应用化学,2011,28(9):1175-1178.

[8] 林金清,李浩然,韩世钧. 应用遗传算法求解含化学反应体系的相平衡[J]. 化工学报,2002,53(6):616-620.

[9] 安维中,胡仰栋,袁希钢. 多相多组分化学反应平衡和相平衡计算的遗传算法[J]. 化工学报,2003,54(5):692-694.

[10] 周金汉,钱栋英,蒋淇忠. 发酵酒精中微量杂质的三元减压汽液平衡数据的测定和关联[J]. 化工学报,1994,45(6):764-766.

Solubility and Liquid-Liquid Equilibrium on
the Binary System of Water-Isobutanol

JIN Chun-ying¹, LIN Jin-qing²

(1. College of Chemical Engineering, Huaqiao University, Xiamen 361021, China;

2. College of Materials Science and Engineering, Huaqiao University, Xiamen 361021, China)

Abstract: In the paper, the data of solubility and liquid-liquid equilibrium (LLE) on the binary system of water-isobutanol were determined with cloud point method. The operation pressures were the atmosphere, working temperature was between 25 degrees centigrade to 60 degrees centigrade. The relationship were calculated with non-random (regional) two liquid (NRTL) model. The effect of temperature on the models parameters were analyzed. The results showed when linear relationship was existed between the temperature and the binary system model parameters, there were the highest correlation accuracy, the maximum relative error was 0.22%, the average was 0.09%. However, when the parameters were independent of temperature, its precision is well enough to meet the requirement. Two errors were 0.69% and 0.51% respectively. Contrarily, when the binary vapor-liquid equilibrium deduced parameters were quoted from the reference, the calculation by NRTL model wasn't ideal. Under such conditions, the maximum relative error was 6.14%, the average was 4.87%. Indicating the interaction force of the binary-component in vapor-liquid at boiling point is significantly different from that in liquid-liquid at 30—60 ℃.

Keywords: isobutanol; binary system; liquid-liquid equilibrium; non-random (regional) two liquid model; genetic algorithm

(责任编辑:黄晓楠 英文审校:刘源岗)