



Orinoquia

ISSN: 0121-3709

orinoquia@hotmail.com

Universidad de Los Llanos

Colombia

Martínez-Reina, Marlon D.; Amado-González, Eliseo
Índices de refracción y densidad de mezclas binarias de heptano con ciclohexano, benceno y tolueno
a 293.15, 298.15, 303.15 y 308.15 K
Orinoquia, vol. 16, núm. 1, 2012, pp. 110-120
Universidad de Los Llanos
Meta, Colombia

Disponible en: <http://www.redalyc.org/articulo.oa?id=89625076010>

- ▶ Cómo citar el artículo
- ▶ Número completo
- ▶ Más información del artículo
- ▶ Página de la revista en redalyc.org

redalyc.org

Sistema de Información Científica

Red de Revistas Científicas de América Latina, el Caribe, España y Portugal
Proyecto académico sin fines de lucro, desarrollado bajo la iniciativa de acceso abierto

Índices de refracción y densidad de mezclas binarias de heptano con ciclohexano, benceno y tolueno a 293.15, 298.15, 303.15 y 308.15 K

Refraction indexes and density for binary mixtures of heptane with cyclohexane, benzene and toluene at 293.15, 298.15, 303.15 K

Índices de refração e densidade de misturas binárias de heptano com ciclo-hexano, benzeno e tolueno a 293.15, 298.15, 303.15 e 308.15 K

Marlon D. Martínez-Reina^{1*}, Eliseo Amado-González^{2*}

¹ Ing. De Materiales, MSc, Universidad de Pamplona,

² Lic. Química y Biología, MSc, PhD. Universidad de Pamplona

* Grupo de Investigación IBEAR – Facultad de Ciencias Básicas, Universidad de Pamplona, Pamplona, Colombia.

Email: mdoneym@gmail.com

Recibido: julio 6 de 2011

Aceptado: mayo 11 de 2012

Resumen

Se midieron densidades e índices de refracción de mezclas binarias de ciclohexano, benceno y tolueno con heptano a (293.15, 298.15, 303.15 y 308.15) K. El volumen de exceso molar (V_M^E) y el cambio de índice de refracción ($\delta\eta_D$) son calculados desde los datos experimentales y ajustados con una ecuación polinomial de Redlich-Kister de orden cuatro.

Palabras clave: cambio de índice de refracción, volumen de exceso molar, ecuación de Redlich-Kister, mezclas binarias, hidrocarburos.

Abstract

Density and refraction indexes for binary mixtures of cyclohexane, benzene and toluene with heptane (293.15, 298.15, 303.15 and 308.15 K) were measured. Excess molar volume (V_M^E) and refraction index change ($\delta\eta_D$) were calculated from experimental data and adjusted with a fourth-order Redlich-Kister polynomial equation.

Key words: refraction index change, excess molar volume, Redlich-Kister equation, binary mixture, hydrocarbon.

Resumo

Determinam-se densidades e índices de refração de misturas binárias de ciclo-hexano, benceno e tolueno com heptano a (293.15, 298.15, 303.15 e 308.15) K. Se calcularem os volumes de excesso molar (V_M^E) e o cambio do índice de refração ($\delta\eta_D$) a partir dos dados experimentais e ajustados à uma equação polinomial de Redlich-Kister de ordem quatro.

Palavras chave: Cambio do índice de refração, volumes de excesso molar, equação de Redlich-Kister, misturas binárias, hidrocarbonetos.

Introducción

El estudio de la densidad e índice de refracción de mezclas binarias de hidrocarburos es de particular interés para la industria petroquímica (Calvar *et al.*, 2009a); estos datos, son necesarios en cálculo de transferencia de masa, diseño de mezclas y almacenamiento de solventes (Morávková y Linek, 2008); también permiten comprender las interacciones soluto-solvente entre los hidrocarburos involucrados, que son estudiadas en términos de propiedades de mezcla como el cambio de índice de refracción y el volumen de exceso molar (Lal *et al.*, 2000); estas propiedades, se determinan desde medidas experimentales de índice de refracción y densidad de las mezclas binarias y de los componentes puros a diferentes temperaturas.

Índices de refracción y densidad en función de temperatura para mezclas binarias de líquidos orgánicos han sido reportados por varios autores: cicloalcanos + aromáticos (Calvar *et al.*, 2009a), alkanos + aromáticos (Calvar *et al.*, 2009b), ciclohexano + hidrocarburos alifáticos (Aminabhavi *et al.*, 1996), cicloalcanos + aromáticos (González *et al.*, 2010), etanol + hidrocarburos alifáticos (Martínez-Reina y Amado, 2010), alcohol + hidrocarburos aromáticos (Orge *et al.*, 1999), acetonitrilo + alcoholes (Iloukhani y Almasi, 2009), aromáticos + 1-decanol (Bhatia *et al.*, 2011), haloalcanos + alcoholes (Al-Hayan, 2006), entre otros.

El cambio de índice de refracción, ($\delta\eta_D$), y el volumen de exceso molar, (V_M^E), para un sistema binario se definen con las siguientes ecuaciones:

$$\delta\eta_D = \eta_D - \sum_{i=1}^{n=2} x_i \eta_{Di}^0$$

donde, η_D es el índice de refracción de la mezcla, η_{Di}^0 es el índice de refracción de los componentes puros y x_i es la fracción molar de los componentes 1 (ciclohexano, benceno o tolueno) y 2 (heptano) del sistema binario (Aminabhavi *et al.*, 1996).

$$V_M^E = \sum_{i=1}^{n=2} x_i M_i (\rho_i^0 - \rho_i^E)$$

donde, ρ es la densidad de la mezcla, ρ_i^0 , M_i y x_i es la densidad, peso molecular y fracción molar de los

componentes 1 y 2 del sistema binario (Bhatia *et al.*, 2011).

En el presente trabajo se reportan medidas de índices de refracción y densidad para las mezclas binarias de heptano con ciclohexano, benceno y tolueno a (293.15, 298.15, 303.15 y 308.15) K en todo el rango de fracción molar. Los valores experimentales de índices de refracción y densidad son usados para calcular el cambio de índice de refracción y el volumen de exceso molar que son ajustados con una ecuación de Redlich-Kister usando polinomios de orden cuatro (Redlich y Kister, 1948).

La obtención de hidrocarburos en fracciones de elevada pureza es una problemática actual de la industria petroquímica; la separación de hidrocarburos aromáticos (benceno o tolueno) desde sus mezclas con hidrocarburos alifáticos que van desde 4 hasta 10 carbonos, es complicada, ya que estos hidrocarburos tienen puntos de ebullición muy cercanos y forman mezclas azeótropicas (Meinsderma *et al.*, 2006); esta separación, se hace industrialmente por extracción líquido-líquido usando sulfolano como solvente (Rappel *et al.*, 2002). Una alternativa que actualmente es objeto de intensos estudios es el uso de líquidos iónicos como solventes en procesos de extracción líquido-líquido incluyendo la separación de hidrocarburos aromáticos y alifáticos (Seoane *et al.*, 2012; García *et al.*, 2012); el estudio de densidad e índice refracción de mezclas binarias de heptano con ciclohexano, benceno o tolueno permite determinar el volumen de exceso molar y el cambio de índice de refracción de estas mezclas azeótropicas; datos necesarios para su eventual separación, ya sea por el proceso convencional con sulfolano, o con solventes alternativos como los líquidos iónicos.

Materiales y métodos

Reactivos

Reactivos grado analítico: heptano y tolueno de Mallinckrodt Chemicals, ciclohexano y benceno de Carlo Erba; la pureza de los hidrocarburos se determinó por cromatografía de gases: heptano (> 0.995), ciclohexano (> 0.995), benceno (> 0.998) y tolueno

(> 0.999). El contenido de agua en los reactivos se determinó por el método de Karl Fischer “Titroline KF – marca SCHOTT”, heptano 51 ppm, ciclohexano 11 ppm, benceno 85 ppm y tolueno 57 ppm; para minimizar el contacto con humedad del aire, los reactivos

se guardaron en recipientes sellados en desecadores. El índice de refracción y densidad a 298.15 K de los componentes puros y su comparación con valores de la literatura son relacionados en la tabla 1.

Tabla 1. Valores experimentales “Exp” y datos de literatura “Lit” para la densidad e índice de refracción de los componentes puros a 298.15 K

Componente	η_D			$\rho (g cm^{-3})$		
	Exp	Lit	Referencia	Exp	Lit	Referencia
Heptano	1.3853	1.38515 1.38510	(Calvar et al., 2009b) (Balan et al., 2007)	0.6796	0.6796 0.67957	(Calvar et al., 2009b) (Balan et al., 2007)
Ciclohexano	1.4235	1.42346 1.42346	(Balan et al., 2007) (Morávková et al., 2007)	0.7738	0.77382 0.77380	(Balan et al., 2007) (Morávková et al., 2007)
Benceno	1.4974	1.49774 1.49729	(González et al., 2010) (Rodríguez et al., 1999)	0.8736	0.8736 0.8736	(González et al., 2010) (Rodríguez et al., 1999)
Tolueno	1.4942	1.49399 1.4941	(González et al., 2010) (Morávková y Linek, 2008)	0.8622	0.8622 0.86229	(González et al., 2010) (Morávková y Linek, 2008)

Equipos y procedimiento

Todas las mezclas fueron preparadas inmediatamente antes de realizar las medidas de índice de refracción y densidad para evitar variaciones en la composición por evaporación de los hidrocarburos (Calvar et al., 2009b); en su preparación se utilizó una balanza Ohaus con una precisión de ± 0.0001 g, las mezclas binarias se almacenaron en frascos de vidrio con tapones de rosca y juntas de teflón, para evitar su evaporación (Martínez-Reina y Amado, 2011). La composición de las mezclas se calculó en fracción molar utilizando pesos atómicos recomendadas por la IUPAC (1996); la precisión en fracción molar fue de ± 0.0002 .

El índice de refracción se midió usando la línea D del sodio con un refractómetro termostatado Reichert, la calibración rutinaria del refractómetro fue realizada con una pieza de vidrio con índice de refracción conocido y que hace parte del instrumento. Para la medida del índice de refracción de las mezclas binarias, el instrumento se calibró midiendo por triplicado el índice de refracción de agua destilada y etanol a diferentes temperaturas. Se realizaron tres medidas independientes para cada composición, y el promedio de estas medidas se reportó como índice de refracción. Las medidas se tomaron a diferentes temperaturas con agua circulando el refractómetro (Martínez-Reina y Amado, 2011), la precisión en el índice de refracción fue de ± 0.0001 unidades y las desviaciones del índi-

ce de refracción, $\delta\eta_D$, se reportan en ± 0.0004 unidades. La precisión en la temperatura de las muestras líquidas fue de ± 0.01 K.

La densidad de los componentes puros y sus mezclas binarias fue medida en picnómetros capilares con una capacidad de bulbo de aproximadamente 20 mL y un capilar con diámetro interno de 1 mm, la marca en el capilar fue calibrada por triplicado usando agua destilada. Las muestras se colocaron en un baño de agua a la temperatura de trabajo durante 30 minutos; la temperatura del agua se controló con un termostato digital con una precisión de ± 0.01 K (Martínez-Reina y Amado, 2011). La incertidumbre en la densidad fue de ± 0.045 % y la precisión en el volumen de exceso molar, (V_M^E), fue de ± 0.001 $cm^3 mol^{-1}$. Para los solventes puros y mezclas binarias, las medidas se tomaron por triplicado, y el promedio de los tres valores se consideró en todos los cálculos.

Resultados

Los valores de índice de refracción, cambio de índice de refracción, densidad y volumen de exceso molar para las mezclas binarias a (293.15, 298.15, 303.15 y 308.15) K en función de fracción molar son reportados en la tabla 2.

Los datos experimentales de índice de refracción y densidad en cada mezcla binaria se ajustaron a una ecuación polinomial usando el programa “DataFit 9”

y la metodología propuesta por Iglesias *et al.*, (2008) para mezclas binarias de líquidos iónicos con alcohol y agua:

$$S = \sum_{i=0}^m B_i x_i$$

donde $B_i = \sum_{j=0}^m B_{ij} T^j$ es una función polinomial dependiente de la temperatura (en Kelvin), S es la propiedad de la mezcla (índice de refracción y densidad), x_i es la fracción molar y B_{ij} son los parámetros de ajuste.

La tabla 3 muestra los valores de B_{ij} para datos de índice de refracción y densidad en función de fracción

molar y temperatura para las mezclas binarias consideradas en la tabla 2.

El error, σ , de este ajuste se calculó aplicando la siguiente ecuación:

$$\sigma = \left[\frac{\sum_{i=1}^{n_{DAT}} (Z_{exp} - Z_{pred})^2}{n_{DAT}} \right]^{1/2}$$

donde n_{DAT} es el número de datos experimentales, Z_{exp} son los valores experimentales y Z_{pred} son los valores obtenidos desde el ajuste polinomial de los datos (Calvar *et al.*, 2009b).

Tabla 2. Índices de refracción, cambio de índice de refracción, densidad y volumen de exceso molar de las mezclas binarias en función de fracción molar y temperatura

x_1	η_D	$\delta\eta_D$	ρ $g cm^{-3}$	(V_M^E) $cm^3 mol^{-1}$	x_1	η_D	$\delta\eta_D$	ρ $g cm^{-3}$	(V_M^E) $cm^3 mol^{-1}$
ciclohexano(x_1)+heptano(x_2)									
293.15 K									
0.0000	1.3888	0.0000	0.6838	0.000	0.0000	1.3888	0.0000	0.6838	0.000
0.1034	1.3908	-0.0021	0.6909	0.074	0.1077	1.3893	-0.0116	0.6964	0.148
0.1990	1.3939	-0.0027	0.6977	0.163	0.2111	1.3957	-0.0167	0.7094	0.321
0.3044	1.3963	-0.0044	0.7059	0.210	0.3002	1.4035	-0.0189	0.7218	0.421
0.3976	1.3996	-0.0048	0.7135	0.266	0.3992	1.4128	-0.0207	0.7370	0.492
0.5005	1.4033	-0.0051	0.7225	0.304	0.5075	1.4233	-0.0223	0.7555	0.538
0.5993	1.4073	-0.0050	0.7320	0.286	0.6058	1.4350	-0.0216	0.7745	0.518
0.6998	1.4112	-0.0050	0.7426	0.217	0.7012	1.4479	-0.0194	0.7951	0.469
0.8007	1.4157	-0.0045	0.7540	0.140	0.8017	1.4621	-0.0165	0.8197	0.362
0.9002	1.4210	-0.0031	0.7660	0.070	0.9082	1.4795	-0.0110	0.8491	0.250
1.0000	1.4280	0.0000	0.7789	0.000	1.0000	1.5008	0.0000	0.8793	0.000
298.15 K									
0.0000	1.3853	0.0000	0.6796	0.000	0.0000	1.3853	0.0000	0.6796	0.000
0.1034	1.3867	-0.0025	0.6866	0.080	0.1077	1.3876	-0.0098	0.6922	0.129
0.1990	1.3897	-0.0032	0.6934	0.159	0.2111	1.3940	-0.0150	0.7051	0.304
0.3044	1.3926	-0.0043	0.7015	0.210	0.3002	1.4018	-0.0171	0.7174	0.406
0.3976	1.3959	-0.0046	0.7090	0.270	0.3992	1.4107	-0.0193	0.7325	0.478
0.5005	1.3997	-0.0047	0.7179	0.310	0.5075	1.4211	-0.0211	0.7510	0.504
0.5993	1.4034	-0.0048	0.7273	0.293	0.6058	1.4327	-0.0205	0.7699	0.479
0.6998	1.4073	-0.0047	0.7378	0.223	0.7012	1.4453	-0.0186	0.7905	0.411
0.8007	1.4117	-0.0042	0.7491	0.146	0.8017	1.4597	-0.0155	0.8150	0.298
0.9002	1.4171	-0.0026	0.7609	0.087	0.9082	1.4770	-0.0101	0.8443	0.176
1.0000	1.4235	0.0000	0.7738	0.000	1.0000	1.4974	0.0000	0.8736	0.000
303.15 K									
0.0000	1.3826	0.0000	0.6755	0.000	0.0000	1.3826	0.0000	0.6755	0.000
0.1034	1.3843	-0.0022	0.6824	0.094	0.1077	1.3861	-0.0086	0.6881	0.112
0.1990	1.3874	-0.0028	0.6891	0.186	0.2111	1.3923	-0.0139	0.7009	0.293
0.3044	1.3897	-0.0045	0.6972	0.227	0.3002	1.4002	-0.0160	0.7130	0.418
0.3976	1.3928	-0.0049	0.7047	0.279	0.3992	1.4092	-0.0181	0.7279	0.506
0.5005	1.3967	-0.0049	0.7136	0.311	0.5075	1.4192	-0.0202	0.7462	0.543
0.5993	1.3999	-0.0055	0.7228	0.320	0.6058	1.4309	-0.0195	0.7650	0.511
0.6998	1.4037	-0.0055	0.7332	0.256	0.7012	1.4432	-0.0170	0.7854	0.449
0.8007	1.4081	-0.0049	0.7443	0.198	0.8017	1.4576	-0.0148	0.8096	0.349
0.9002	1.4131	-0.0037	0.7562	0.113	0.9082	1.4748	-0.0095	0.8384	0.257
1.0000	1.4206	0.0000	0.7692	0.000	1.0000	1.4946	0.0000	0.8682	0.000

x_1	η_D	$\delta\eta_D$	ρ $g cm^{-3}$	(V_M^E) $cm^3 mol^{-1}$	x_1	η_D	$\delta\eta_D$	ρ $g cm^{-3}$	(V_M^E) $cm^3 mol^{-1}$
ciclohexano(x_1)+heptano(x_2)					benceno(x_1)+heptano(x_2)				
308.15 K					308.15 K				
0.0000	1.3800	0.0000	0.6711	0.000	0.0000	1.3800	0.0000	0.6711	0.000
0.1034	1.3810	-0.0029	0.6780	0.089	0.1077	1.3844	-0.0076	0.6835	0.146
0.1990	1.3844	-0.0031	0.6847	0.176	0.2111	1.3907	-0.0128	0.6962	0.336
0.3044	1.3871	-0.0044	0.6927	0.231	0.3002	1.3983	-0.0151	0.7084	0.434
0.3976	1.3902	-0.0048	0.7002	0.277	0.3992	1.4072	-0.0173	0.7233	0.513
0.5005	1.3946	-0.0043	0.7090	0.321	0.5075	1.4174	-0.0191	0.7416	0.540
0.5993	1.3977	-0.0050	0.7181	0.341	0.6058	1.4288	-0.0187	0.7604	0.499
0.6998	1.4011	-0.0054	0.7283	0.301	0.7012	1.4406	-0.0175	0.7806	0.457
0.8007	1.4060	-0.0043	0.7393	0.250	0.8017	1.4549	-0.0144	0.8048	0.347
0.9002	1.4111	-0.0029	0.7512	0.154	0.9082	1.4725	-0.0087	0.8339	0.210
1.0000	1.4178	0.0000	0.7644	0.000	1.0000	1.4914	0.0000	0.8632	0.000
tolueno(x_1)+heptano(x_2)					tolueno(x_1)+heptano(x_2)				
293.15 K					303.15 K				
0.0000	1.3888	0.0000	0.6838	0.000	0.0000	1.3826	0.0000	0.6755	0.000
0.0996	1.3962	-0.0033	0.6971	0.065	0.0996	1.3907	-0.0027	0.6887	0.042
0.2056	1.4048	-0.0061	0.7122	0.113	0.2056	1.4000	-0.0050	0.7036	0.094
0.3059	1.4134	-0.0082	0.7274	0.149	0.3059	1.4088	-0.0071	0.7187	0.114
0.4002	1.4227	-0.0090	0.7427	0.160	0.4002	1.4178	-0.0083	0.7338	0.126
0.5036	1.4334	-0.0094	0.7606	0.155	0.5036	1.4283	-0.0091	0.7515	0.119
0.5981	1.4440	-0.0090	0.7782	0.130	0.5981	1.4390	-0.0087	0.7688	0.101
0.7026	1.4563	-0.0079	0.7988	0.118	0.7026	1.4510	-0.0080	0.7893	0.072
0.7924	1.4678	-0.0060	0.8179	0.088	0.7924	1.4630	-0.0058	0.8081	0.052
0.9111	1.4839	-0.0027	0.8451	0.044	0.9111	1.4794	-0.0023	0.8348	0.030
1.0000	1.4961	0.0000	0.8672	0.000	1.0000	1.4914	0.0000	0.8565	0.000
298.15 K					308.15 K				
0.0000	1.3853	0.0000	0.6796	0.000	0.0000	1.3800	0.0000	0.6711	0.000
0.0996	1.3930	-0.0031	0.6929	0.051	0.0996	1.3883	-0.0025	0.6844	0.030
0.2056	1.4020	-0.0057	0.7079	0.106	0.2056	1.3975	-0.0048	0.6994	0.065
0.3059	1.4108	-0.0078	0.7231	0.130	0.3059	1.4063	-0.0069	0.7145	0.089
0.4002	1.4201	-0.0088	0.7383	0.146	0.4002	1.4153	-0.0082	0.7296	0.106
0.5036	1.4306	-0.0095	0.7561	0.147	0.5036	1.4261	-0.0086	0.7473	0.105
0.5981	1.4410	-0.0094	0.7735	0.135	0.5981	1.4367	-0.0083	0.7646	0.093
0.7026	1.4536	-0.0082	0.7941	0.116	0.7026	1.4484	-0.0079	0.7851	0.071
0.7924	1.4656	-0.0060	0.8132	0.075	0.7924	1.4606	-0.0055	0.8040	0.044
0.9111	1.4820	-0.0025	0.8403	0.030	0.9111	1.4770	-0.0019	0.8308	0.020
1.0000	1.4942	0.0000	0.8622	0.000	1.0000	1.4886	0.0000	0.8525	0.000

Discusión

Las figuras 1-3 muestran la variación del índice de refracción y de la densidad en función de fracción molar y temperatura para las mezclas binarias; se observan los datos experimentales y las superficie generada con los parámetros, B_{ij} , de la tabla 3. El índice de refracción y la densidad aumentan con el incremento de la fracción molar de ciclohexano, benceno o tolueno en la mezcla (x_1) y disminuyen con el incremento de temperatura. Los errores del ajuste polinomial en índice de refracción y densidad son del orden de 10^{-4} y 10^{-5} .

El cambio de índice de refracción y el volumen de exceso molar a cada temperatura: (293.15, 298.15,

303.15 y 308.15) K son ajustados con una ecuación polinomial tipo Redlich y Kister (1948):

$$\delta_M = x_1 x_2 \sum_{p=0}^m B_p (x_1 - x_2)^p$$

donde δ_M es una propiedad de la mezcla binaria (en este caso, cambio de índice de refracción o volumen de exceso molar), x_1 y x_2 son la fracción molar de los componentes de la mezcla, $m = 4$ es el grado de expansión polinomial y B_p son los parámetros de ajuste. En la tabla 4 se reportan los valores de B_p y error de ajuste, calculados con el programa "DataFit 9" para las mezclas binarias a cada una de las temperaturas de trabajo.

Tabla 3. Parámetros de ajuste, B_{ij} , aT= (293.15, 298.15, 303.15 y 308.15) K y error del ajuste, σ , para el índice de refracción y densidad de las mezclas binarias de ciclohexano, benceno y tolueno con heptano

B_{ij}	ciclohexano(x_1) + heptano(x_2)		benceno(x_1) + heptano(x_2)		tolueno(x_1) + heptano(x_2)	
	η_D	ρ $g cm^{-3}$	η_D	ρ $g cm^{-3}$	η_D	ρ $g cm^{-3}$
B_{00}	2.3643	7.3147 E-1	2.1479	6.2858 E-1	2.4200	7.4336 E-1
B_{01}	-5.9221 E-3	4.9419 E-4	-4.5630 E-3	1.1664 E-3	-6.3173 E-3	4.0408 E-4
B_{02}	8.8463 E-6	-2.2399 E-6	6.7136 E-6	-3.3385 E-6	9.5511 E-6	-2.0721 E-6
B_{10}	1.0523 E-1	1.3990	-3.9963	1.0462	-4.4098	1.4734
B_{11}	-5.2871 E-4	-8.9478 E-3	2.5528 E-2	-6.0028 E-3	2.9216 E-2	-8.8864 E-3
B_{12}	8.6381 E-7	1.5003 E-5	-4.0237 E-5	9.6636 E-6	-4.7553 E-5	1.4690 E-5
B_{20}	2.7317	-3.1529	7.4444	-2.5570	1.0526 E1	-1.2414
B_{21}	-1.8050 E-2	2.1645 E-2	-4.6511 E-2	1.7019 E-2	-6.8667 E-2	8.5400 E-3
B_{22}	2.9831 E-5	-3.6929 E-5	7.2926 E-5	-2.8105 E-5	1.1223 E-4	-1.4294 E-5
B_{30}	-1.9724	2.3301	-3.8663	2.6281	-7.8124	1.0707
B_{31}	1.3155 E-2	-1.5786 E-2	2.4545 E-2	-1.6935 E-2	5.1368 E-2	-6.9594 E-3
B_{32}	-2.1800 E-5	2.6864 E-5	-3.8672 E-5	2.7900 E-5	-8.4342 E-5	1.1501 E-5
σ	4.386 E-4	8.916 E-5	9.574 E-4	2.506 E-4	4.403 E-4	1.305 E-4

En la figura 4 se compara el cambio de índice de refracción y el volumen de exceso molar a 298.15 K para las mezclas de heptano con ciclohexano, benceno y tolueno. Los cambios de índice de refracción son negativos en todo el rango de fracción molar para las tres mezclas investigadas; el valor menos negativo se reporta para la mezcla ciclohexano (x_1)+heptano(x_2), el valor más negativo del cambio de índice de refracción es para la mezcla benceno(x_1)+heptano(x_2). El cambio de índice de refracción para las mezclas aromático+heptano se hace menos negativo con el aumento de carbonos en el aromático desde benceno a tolueno, este comportamiento fue reportado por Calvar *et al.*, (2009b) a 313.15 K. De acuerdo con Domínguez (2006) el cambio en el índice de refracción representa los cambios en el comportamiento óptico de las mezclas líquidas debido a perturbaciones electrónicas durante el proceso de mezcla; si comparamos el cambio de índice de refracción de las mezclas ciclohexano(x_1)+heptano(x_2) y benceno(x_1)+heptano(x_2), se observa que el componente aromático afecta el cambio de índice de refracción a valores más negativos; esto es debido probablemente a la presencia de electrones π en el aromático, que pueden producir interacciones con los dipolos inducidos que se generan temporalmente en moléculas no polares como el heptano.

El volumen de exceso molar es positivo en todo el rango de fracción molar para las tres mezclas; ver

figura 4B, esto indica que las interacciones moleculares entre heptano con ciclohexano, benceno o tolueno son más pequeñas que las interacciones entre moléculas de los componentes puros (Orge *et al.*, 1999). Las desviaciones positivas del volumen molar a 298.15 K se reportan en este orden para las mezclas binarias con heptano: benceno > ciclohexano > tolueno; este comportamiento es reportado en estudios independientes por Al Gherwi *et al.*, (2006) y Calvar *et al.*, (2009b) a 313.15 K. La tendencia anterior coincide con el valor del primer parámetro, B_0 , del ajuste polinomial de Redlich-Kister que se muestran en la tabla 4: 2.0199 > 1.2264 > 5.8864E-1 para las mezclas de heptano con benceno, ciclohexano y tolueno respectivamente a 298.15 K.

El significado del volumen de exceso molar puede explicarse por acción de dos mecanismos físicos diferentes e independientes; primero, la modificación del empaquetamiento molecular como consecuencia de los distintos tamaños y formas de los componentes puros y segundo, la existencia de nuevas interacciones moleculares cuando los dos componentes de la mezcla se ponen en contacto (Domínguez, 2006); al comparar el volumen de exceso para las mezclas benceno(x_1)+heptano(x_2) y tolueno(x_1)+heptano(x_2), se observa que la introducción de un grupo alifático (metilo) en el anillo aromático, conduce a una disminución del valor positivo del volumen de exceso molar. Este comportamiento se puede explicar en base

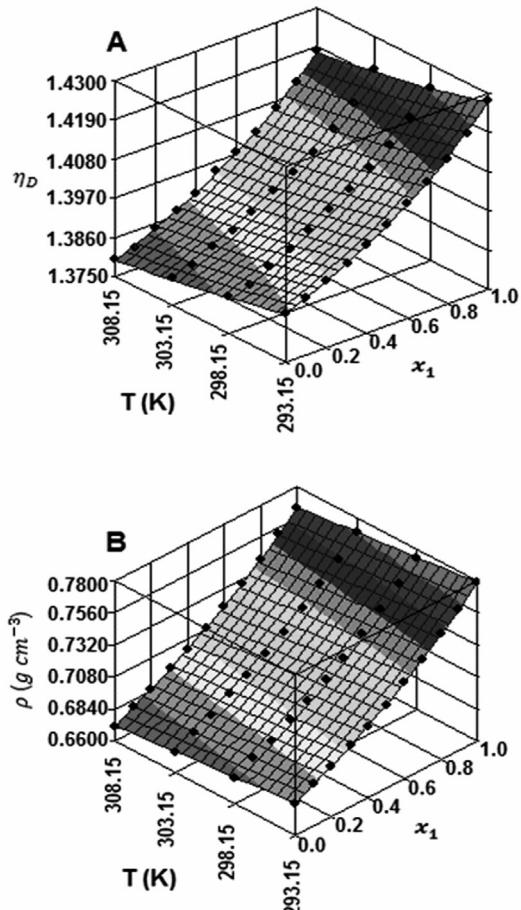


Figura 1. Variación de (A): índice de refracción y (B): densidad, en función de fracción molar y temperatura para la mezcla binaria ciclohexano(x_1)+heptano(x_2). Superficies generadas con los parámetros de ajuste de la tabla 3

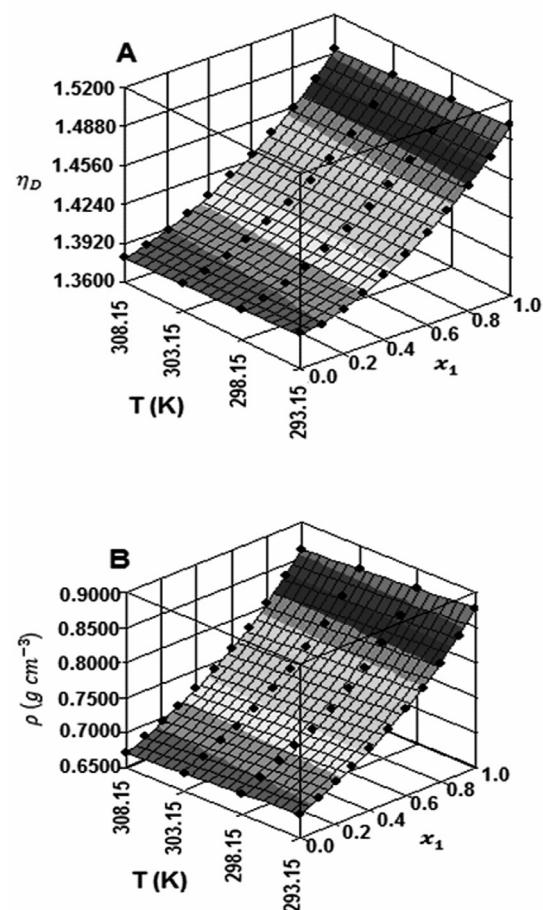


Figura 2. Variación de (A): índice de refracción y (B): densidad, en función de fracción molar y temperatura para la mezcla binaria benceno(x_1)+heptano(x_2). Superficies generadas con los parámetros de ajuste de la tabla 3.

a la singular disposición de las moléculas en el benceno líquido, que es especialmente ordenada y similar a la del sólido (Cáceres *et al.*, 1986), la introducción de cadenas alifáticas de heptano en el benceno causa una distorsión de esta disposición a volúmenes de exceso molar más positivos en comparación con la mezcla tolueno(x_1)+heptano(x_2). En los hidrocarburos las interacciones que tienen mayor importancia son las de tipo Van der Waals; estas fuerzas de atracción tienen su origen en un efecto de correlación electrónica que también se denomina fuerzas de London o fuerzas de dispersión, el grupo metilo en el tolueno actúa como dador de carga, produciéndose un desplazamiento electrónico hacia el interior del anillo, el átomo de carbono de un grupo metilo, tiene una electronegatividad ligeramente superior al átomo de hidrógeno, por lo que adquiere una pequeña carga

negativa que puede interactuar con los dipolos inducidos que se generan temporalmente en las moléculas de heptano.

El efecto de la temperatura en el cambio de índice de refracción y volumen de exceso molar también se puede analizar desde los valores del parámetro B_0 del ajuste Redlich-Kister en función de temperatura; que para la mezcla binaria benceno(x_1)+heptano(x_2) indican que el cambio de índice de refracción se hace menos negativo con el incremento de temperatura, ver figura 5A; y que para la mezcla binaria tolueno(x_1)+heptano(x_2) indican que el volumen de exceso molar se hace menos positivo con el incremento de temperatura, ver figura 5B; este comportamiento también fue reportado por Al Gherwi *et al.*, (2006) entre 308.15 K y 313.15 K.

Tabla 4. Valores de B_p y σ para las mezclas binarias, ajuste polinomial tipo Redlich-Kister a cada temperatura de trabajo

Propiedad de la mezcla	T (K)	B_0	B_1	B_2	B_3	B_4	σ
ciclohexano(x_1) + heptano(x_2)							
$\delta\eta_D$	293.15	-2.0508 E-2	-3.4137 E-3	-4.1747 E-3	-9.4342 E-3	-1.1561 E-2	1.711 E-4
	298.15	-1.9074 E-2	-3.5870 E-3	-1.1882 E-2	1.1986 E-3	-2.3971 E-3	1.204 E-4
	303.15	-2.0866 E-2	-5.7453 E-3	-9.8499 E-3	-9.8607 E-3	-9.9577 E-3	2.031 E-4
	308.15	-1.9046 E-2	-6.7077 E-3	-1.8048 E-2	6.7051 E-3	1.0846 E-3	2.936 E-4
(V_M^E) $cm^3 mol^{-1}$	293.15	1.1926	8.3807 E-2	-1.0670	-2.8535 E-1	7.7234 E-1	7.176 E-3
	298.15	1.2264	1.0780 E-1	-1.3572	-2.1388 E-1	1.4335	6.692 E-3
	303.15	1.2479	2.4187 E-1	-4.4430 E-1	-2.6902 E-1	5.0986 E-1	8.175 E-3
	308.15	1.2804	4.7829 E-1	-3.3496 E-3	-1.0738 E-1	1.9828 E-1	5.827 E-3
benceno(x_1) + heptano(x_2)							
$\delta\eta_D$	293.15	-8.8235 E-2	-4.8170 E-3	-9.2890 E-3	4.8990 E-3	-7.9511 E-2	1.871 E-4
	298.15	-8.3237 E-2	-9.1128 E-3	-5.4867 E-3	3.4510 E-3	-6.1630 E-2	2.126 E-4
	303.15	-7.9031 E-2	-1.0724 E-2	-6.8705 E-3	4.9578 E-4	-4.5715 E-2	2.641 E-4
	308.15	-7.5053 E-2	-1.3419 E-2	-1.6413 E-2	7.4302 E-4	-1.5766 E-2	1.779 E-4
(V_M^E) $cm^3 mol^{-1}$	293.15	2.1402	7.0129 E-2	-3.7421 E-1	1.0721	7.7549 E-1	8.934 E-3
	298.15	2.0199	-1.3220 E-1	-4.7727 E-1	8.3940 E-1	-5.2440 E-2	6.138 E-3
	303.15	2.1752	-1.5002 E-1	-1.0090	1.8863	1.2617	7.761 E-3
	308.15	2.1361	-1.3003 E-1	-6.8900 E-2	1.0876	-2.5017 E-1	6.696 E-3
tolueno(x_1) + heptano(x_2)							
$\delta\eta_D$	293.15	-3.7558 E-2	3.4893 E-4	-3.2137 E-3	2.0557 E-3	1.1173 E-2	5.832 E-5
	298.15	-3.8097 E-2	-5.4089 E-3	2.2892 E-3	1.1534 E-2	9.3600 E-3	6.692 E-5
	303.15	-3.6011 E-2	-7.2423 E-3	3.5621 E-3	1.1029 E-2	1.0629 E-2	1.130 E-4
	308.15	-3.4500 E-2	-6.9182 E-3	-2.5896 E-3	1.2016 E-2	2.5342 E-2	1.730 E-4
(V_M^E) $cm^3 mol^{-1}$	293.15	6.1134 E-1	-2.2979 E-1	5.8548 E-2	2.1485 E-1	-5.3826 E-2	3.250 E-3
	298.15	5.8864 E-1	-1.0521 E-1	-4.1197 E-3	-5.7777 E-2	-2.6248 E-1	2.486 E-3
	303.15	4.7578 E-1	-3.0439 E-1	-1.8383 E-1	3.3179 E-1	1.6283 E-1	2.073 E-3
	308.15	4.2490 E-1	-1.3195 E-1	-3.2709 E-1	1.0369 E-1	1.8301 E-1	1.072 E-3

Conclusión

El índice de refracción y densidad de las mezclas binarias de heptano con ciclohexano, benceno o tolueno fueron medidas en todo el rango de fracción molar y reportadas entre 293.15 K y 308.15 K; los datos experimentales son ajustados con una ecuación polinomial en función de fracción molar y temperatura. El cambio de índice de refracción y el volumen de exceso molar de las mezclas binarias fueron calculados desde los datos experimentales y correlacionados con un ajuste polinomial tipo Redlich-Kister, los valores reportados en el error de la correlación son del orden de 10^{-4} en el cambio de índice de refracción y de 10^{-3} en el volumen de exceso molar.

El volumen de exceso molar es positivo en todo el rango de fracción molar para las mezclas binarias investigadas; la desviación positiva del volumen molar en la mezcla con benceno, sugiere un empaquetamiento molecular más efectivo en el benceno puro que en sus mezclas con el alifático; esta modificación del empaquetamiento durante el proceso de mezcla afecta el volumen de exceso molar a valores positivos.

Los cambios de índice de refracción son negativos en todo el rango de fracción molar para las mezclas binarias investigadas; la presencia de hidrocarburos aromáticos (benceno o tolueno) provoca un cambio de índice de refracción más negativo.

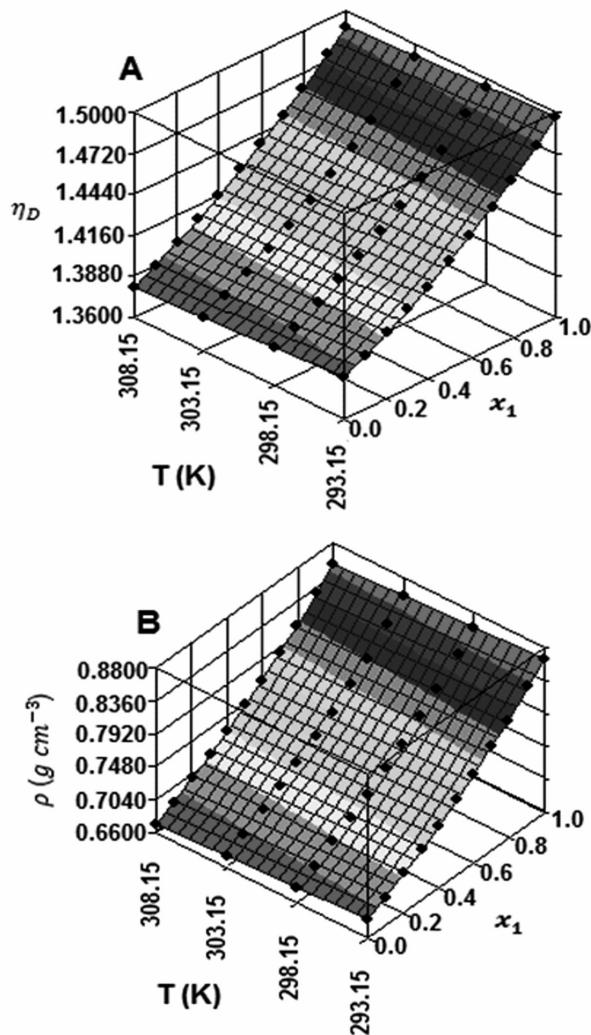


Figura 3. Variación de (A): índice de refracción y (B): densidad, en función de fracción molar y temperatura para la mezcla binaria tolueno(x_1)+heptano(x_1). Superficies generadas con los parámetros de ajuste de la tabla 3

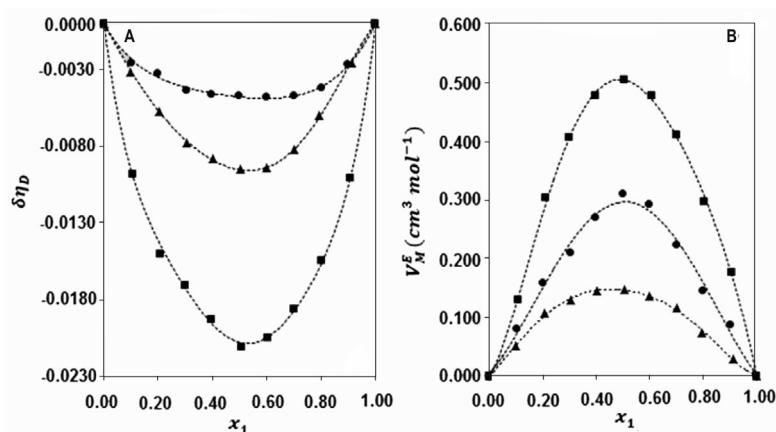


Figura 4. (A) Cambio de índice de refracción y (B) Volumen de exceso molar a 298.15 K para las mezclas binarias ●: ciclohexano(x_1)+heptano(x_2), ■: benceno(x_1)+heptano(x_2) y ▲: tolueno(x_1)+heptano(x_2). ----- ajuste polinomial tipo Redlich-Kister de datos experimentales

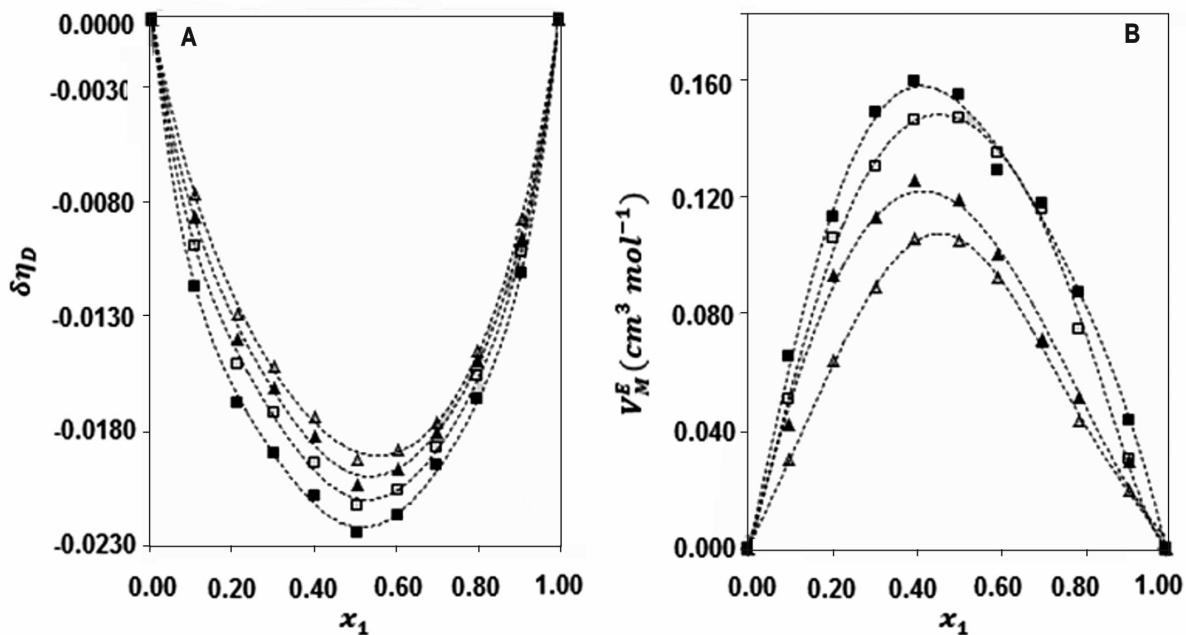


Figura 5. Efecto de la temperatura en (A) Cambio de índice de refracción mezcla binaria benceno(x_1)+heptano(x_2) y (B) Volumen de exceso molar mezcla binaria tolueno(x_1)+heptano(x_2). ■: 293.15 K, □: 298.15 K, ▲: 303.15 y Δ: 308.15 K. ----- ajuste polinomial tipo Redlich-Kister de datos experimentales

Agradecimientos

Los autores agradecen a la Universidad de Pamplona (proyecto No 191-2010) por el soporte financiero y logístico a este proyecto de investigación.

Referencias

- Al Gherwi WA, Nhaesi AH, Asfour AA. Densities and Kinematic Viscosities of Ten Binary Liquid Regular Solutions at 308.15 and 313.15 K. *J. Solution Chem.* 2006; 35(3): 455-470.
- Al-Hayan MNM. Densities, excess molar volumes, and refractive indices of 1,1,2,2-tetrachloroethane and 1-alkanols binary mixtures, *J. Chem. Thermodyn.* 2006; 38: 427-433.
- Aminabhavi TM, Patil VB, Aralaguppi MI, Phayde HTS. Density, Viscosity, and Refractive Index of the Binary Mixtures of Cyclohexane with Hexane, Heptane, Octane, Nonane, and Decane at (298.15, 303.15, and 308.15) K. *J. Chem. Eng. Data.* 1996;41: 521-525.
- Balan J, Morávková L, Linek J. Excess Molar Volumes of the (Cyclohexane + Pentane, or Hexane, or Heptane, or Octane, or Nonane) Systems at the Temperature 298.15 K. *Chem. Pap.* 2007;61(6): 497-501.
- Bhatia SC, Rani R, Bhatia R. Viscosities, densities, speeds of sound and refractive indices of binary mixtures of o-xylene, m-xylene, p-xylene, ethylbenzene and mesitylene with 1-decanol at 298.15 and 308.15 K. *J. Mol. Liq.* 2011;159: 132-141.
- Cáceres P, Cáceres M, Nuñez J. Excess volumes of (1,3,5-trimethylbenzene + an n-alkane). *J. Chem. Thermodyn.* 1986; 18(7): 629-633.
- Calvar N, González B, Gómez E, Canosa J. 2009a. Density, Speed of Sound, and Refractive Index for Binary Mixtures Containing Cycloalkanes and Aromatic Compounds at T= 313.15 K. *J. Chem. Eng. Data.* 54: 1334-1339.
- Calvar N, Gómez E, González B, Domínguez A. Experimental densities, refractive indices, and speeds of sound of 12 binary mixtures containing alkanes and aromatic compounds at T = 313.15 K. *J. Chem. Thermodyn.* 2009b;41: 939-944.
- Domínguez M. 2006. Determinación de propiedades físicas a 25 °C para los sistemas: propanoato de propilo + hexano + etilbenceno, + o-xileno, +m-xileno, +p-xileno. Tesis Doctoral en Física. Universidad de la Coruña. España.
- García S, Larriba M, García J, Torrecilla J, Rodríguez F. Alkylsulfate- based ionic liquids in the liquid-liquid extraction of aromatic hydrocarbons. *J. Chem. Thermodyn.* 2012; 45: 68-74.
- González B, Domínguez I, González EJ, Domínguez A. Density, Speed of Sound, and Refractive Index of the Binary Systems Cyclohexane(1) or Methyl-cyclohexane(1) or Cyclooctane(1) with Benzene(2), Toluene(2), and Ethylbenzene (2) at Two Temperatures. *J. Chem. Eng. Data.* 2010; 55: 1003-1011.
- Iglesias M, Torres A, González-Olmos R, Salvatierra D. Effect of temperature on mixing thermodynamics of a new ionic liquid:

- {2-Hydroxy ethylammonium formate (2-HEAF) + short hydroxylic solvents. *J. Chem. Thermodyn.* 2008; 40: 119-133.
- Iloukhani H, Almasi, M. Densities, viscosities, excess molar volumes, and refractive indices of acetonitrile and 2-alkanols binary mixtures at different temperatures: Experimental results and application of the Prigogine – Flory – Patterson theory. *Thermochimica Acta.* 2009; 495: 139-148.
- IUPAC. ATOMIC WEIGHTS OF THE ELEMENTS 1995 (Technical Report), *Pure & Appl. Chem.* 1996; 68: 2339-2359.
- Lal K, Tripathi N, Dubey GP. Densities, Viscosities, and Refractive Indices of Binary Liquid Mixtures of Hexane, Decane, Hexadecane, and Squalane with Benzene at 298.15 K. *J. Chem. Eng. Data.* 2000; 45: 961-964.
- Martínez-Reina M, Amado E. Refractive indices, densities and excess properties of binary mixtures of ethanol with hexane, heptane, octane and water at (293.15, 298.15, 303.15, and 308.15)K. *Bistua.* 2010; 8(2): 45-56.
- Martínez-Reina M, Amado E. Índices de refracción, densidades y propiedades derivadas de mezclas binarias de solventes hidroxílicos con líquidos iónicos (1-etil-3-metilimidazolio etilsulfato y 1-metil-3-metilimidazolio metilsulfato) de 298,15 a 318, 15 K. *Rev. Colomb. Quím.* 2011;40(2): 247-268.
- Meindersma G, Podt A, Haan A. Ternary liquid-liquid equilibria for mixtures of toluene + n-heptane + an ionic liquid. *Fluid Phase Equilibr.* 2006; 247: 158-168.
- Morávková L, Wagner Z, Linek J. (p,Vm,T) measurements of (cyclohexane + nonane) at temperatures from 298.15 K to 328.15 K and at pressures up to 40 MPa. *J. Chem. Thermodyn.* 2007; 39: 1637-1648.
- Morávková L, Linek J. Excess molar volumes of (octane + benzene, or toluene, or 1,3-xylene, or 1,3,5-trimethylbenzene) at temperatures between (298.15 and 328.15) K. *J. Chem. Thermodyn.* 2008; 40: 671-676.
- Orge B, Rodriguez A, Canosa JM, Marino G, Iglesias M, Tojo J. Variation of Densities, Refractive Indices, and Speeds of Sound with Temperature of Methanol or Ethanol with Hexane, Heptane, and Octane. *J. Chem. Eng. Data.* 1999; 44: 1041-1047.
- Rappel R, de Góis N, Mattedi S. Liquid-liquid equilibria data for systems containing aromatic + nonaromatic + sulfolane at 308.15 and 323.15 K. *Fluid Phase Equilibr.* 2002; 202: 263-276.
- Redlich O, Kister A. Algebraic representation of thermodynamic properties and the classification of solutions. *Ind. Eng. Chem.* 1948; 40: 345-348.
- Rodríguez A, Canosa J, Tojo J. Physical Properties of the Ternary Mixture Dimethyl Carbonate + Methanol + Benzene and Its Corresponding Binaries at 298.15 K. *J. Chem. Eng. Data.* 1999; 44: 1298-1303.
- Seoane R, Gómez E, González E, Domínguez A. (Liquid + liquid) equilibria for the ternary mixtures (alkane + toluene + ionic liquid) at T=298.15 K: influence of the anion on the phase equilibria. *J. Chem. Thermodyn.* 2012; 47: 402-407.