Propiedades volumétricas de soluciones acuosas de etanol y [Emim]⁺ [CF₃SO₃]⁻ a partir de datos de índice de refracción

Volumetric Properties of Ethanol and [Emim]⁺[CF₃SO₃]⁻ Aqueous Solutions from Refraction Index Data

> D. Madrid Úsuga^{a,*} M. P. Urango Baquero^a A. Portacio Lamadrid^b

Recepción: 12-may-15 Aceptación: 24-jun-15

Resumen

Las densidades de las soluciones acuosas de etanol y de 1-Etil-3-Metilimidazolio Trifluorometanosulfonato $[\text{Emim}]^+[\text{CF}_3\text{SO}_3]^-$ fueron estimadas a partir de datos de índice de refracción a diferentes temperaturas; los resultados obtenidos se encuentran dentro del intervalo de confianza establecido para las densidades reportadas en la literatura para estos sistemas y de las calculadas empleando la ecuación de Gladstone-Dale (GD). Las densidades estimadas en esta investigación se utilizaron para los cálculos de los volúmenes molares y volúmenes molares parciales a dilución infinita. Los datos de volumen molar parcial se correlacionaron con la concentración de soluto y la temperatura, para estudiar cualitativamente las interacciones presentes en las soluciones acuosas tratadas. Se encontró que el sistema [Emim]⁺[CF₃SO₃]⁻ + agua tiene un carácter disruptor sobre las moléculas de agua, mientras que en el sistema etanol + agua predomina el efecto hidrofílico sobre el hidrofóbico.

Palabras clave: etanol, índice de refracción, líquido iónico, soluciones acuosas.

Abstract

Densities of ethanol and 1-Ethyl-3-methylimidazolium trifluoromethanesulfonate $[\text{Emim}]^+[\text{CF}_3\text{SO}_3]^$ aqueous solutions were estimated from refractive index data at different temperatures. The results are within the confidence interval established for densities reported in the literature for these systems and with calculated by using the Dale-Gladstone equation (GD). The estimated densities in this study were used to calculate the molar volumes and partial molar volumes at infinite dilution. The partial molar volume data correlated with the solute concentration and temperature to study qualitatively the interactions present in the treated aqueous solutions. The $[\text{Emim}]^+[\text{CF}_3\text{SO}_3]^-$ + water system has a disruptor character on water molecules, whereas in the ethanol + water system the hydrophilic effect predominates over the hydrophobic.

Key words: Aqueous solutions, Ethanol, Ionic liquid, Refractive index.

^aFacultad de Educación y Ciencia, Universidad de Sucre, Sincelejo, Sucre, Colombia.

^{*}Autor de correspondencia: duvalier82@gmail.com

^bFacultad de Ciencias Básicas e Ingeniería, Universidad de Los Llanos, Villavicencio, Meta

1 Introducción

Los estudios sobre propiedades físicas de mezclas líquidas son de importancia para comprender la termodinámica de tales sistemas y para su uso en la industria de la ingeniería química. De hecho, la producción industrial requiere valores fiables de las propiedades físico-químicas de los compuestos puros y de sus mezclas. Este conocimiento es esencial para reducir los costos, especialmente en la producción de productos químicos y sustancias farmacéuticas. Además, el avance científico y el surgimiento de nuevas teorías para el estudio de propiedades termodinámicas y de transporte en soluciones sirven para entender y dilucidar aspectos básicos sobre las interacciones: soluto-soluto, soluto-solvente y solvente-solvente, presentes en las soluciones acuosas y no acuosas. Esto ha despertado gran interés en la comunidad científica, dado que en la literatura se encuentran diversas investigaciones sistemáticas sobre propiedades termofísicas en soluciones tales como: densidad, volumen molar, volumen molar parcial e índice de refracción, entre otras [1-4].

Por otra parte, diversas investigaciones reportan datos sobre índice de refracción, densidad y tensión superficial de las mezclas de disolventes mediante la predicción teórica o la medición de algunas de estas variables, proporcionando estimaciones confiables de propiedades de la mezcla. Entre las propiedades fisicoquímicas, el índice de refracción de mezclas de líquidos y polímeros ha recibido atención tanto por su significado como por la relativa simplicidad en la realización de las mediciones. En realidad, el índice de refracción η_D se correlaciona con la densidad, ρ , por varias expresiones teóricas y empíricas [5, 6]. Recientemente se reportan investigaciones sobre la variación del índice de refracción con la temperatura $\left(\frac{d\eta_D}{dT}\right)$ y de la variación del índice de refracción con la concentración $\left(\frac{d\eta_D}{dx}\right)$ de diferentes materiales, para la estimación de la densidad de las mezclas [7-10].

En este artículo se presenta el estudio de soluciones acuosas altamente diluidas, que abarcan un importante campo dentro la fisicoquímica de soluciones, por ser modelos que permiten obtener información acerca de interacciones soluto-solvente y sobre los cambios inducidos por solutos sobre la estructura del agua [11], y se consideran sistemas de estudio las soluciones acuosas de etanol y las soluciones acuosas del líquido iónico 1-Etil-3-Metilimidazolio Trifluorometanosulfonato [Emim]⁺ [CF₃SO₃]⁻ a varias temperaturas. El estudio de las soluciones acuosas de etanol son de gran importancia, ya que presentan un comportamiento complejo, especialmente, en la zona diluida, debido a la diferente naturaleza de las interacciones entre los grupos polares y apolares con el agua [12]; además, sus múltiples propiedades como modificador de la estructura de los macrogeles incrementa su capacidad de absorber agua conforme se incrementa el contenido de etanol, obteniéndose un gel heterogéneo [13]. Por otra parte, las soluciones acuosas de líquidos iónicos han sido objeto de estudio por diferentes grupos de investigación a nivel mundial, debido a que son los modelos adecuados para describir las propiedades termodinámicas de las soluciones electrolíticas; además, tienen gran aplicación en diversas ramas de la industria fisicoquímica, debido a que pueden actuar como catalizadores o disolventes, lo que hace que tengan gran interés como fluidos para aplicaciones de ingeniería, por lo que son llamados solventes de diseño, debido a que están formados por cationes y aniones que conducen al diseño de tareas específicas [14].

Se presentan datos experimentales de índice de refracción para los sistemas: i) etanol + agua y ii) $[\text{Emim}]^+$ $[\text{CF}_3\text{SO}_3]^-$ + agua, los cuales se utilizan para estimar las densidades y propiedades volumétricas de los sistemas acuosos en estudio. Cabe anotar que los resultados de esta investigación aportan interpretaciones físicas que permiten entender el comportamiento hidrofóbico e hidrofílico del etanol y del líquido iónico [Emim]⁺ [CF₃SO₃]⁻. En la sección 2 se presentan el método experimental para la medición del índice de refracción de los sistemas en consideración y la descripción teórica para estimar la densidad y las propiedades volumétricas. En la sección 3 se presentan valores para las densidades estimadas a partir de los datos experimentales de índice de refracción para las soluciones acuosas de etanol y las soluciones acuosas de [Emim]⁺ [CF₃SO₃]⁻ a varias temperaturas; además, se comparan las densidades obtenidas en este trabajo con las obtenidas mediante la ecuación de Gladstone-Dale (GD) y las reportadas en literatura para los sistemas en estudio, encontrándose buena concordancia. Finalmente, se analiza el efecto de la temperatura y la concentración sobre el índice de refracción, la densidad y el volumen molar parcial, y se interpretan los resultados en términos de interacciones intermoleculares a través

de los criterios de pendiente límite y Helpler, los cuales permiten establecer el carácter hidrofílico e hidrofóbico presente en las mezclas.

2 Metodología

2.1 Medición de índice de refracción

Para las mezclas requeridas utilizamos agua bidestilada, etanol al 99% de pureza (Merk) y el líquido iónico 1-Eti-3-Metlimidazolio Trifluorometanosulfonato $[\text{Emim}]^+$ $[\text{CF}_3\text{SO}_3]^-$ a differentes concentraciones; estas fueron preparadas aplicando el método de las pesadas y se guardaron en envases sellados, para minimizar las pérdidas por evaporación. El pesaje de los sistemas etanol+agua y [Emim]⁺ [CF₃SO₃]⁻ + agua se efectuó en una balanza analítica (Explorer Ohaus), con una sensibilidad de $\pm 10^{-4}$ g en el rango más bajo de concentración. Se depositó aproximadamente 1 mL de solución en un refractómetro (Fisher Scientific) para obtener el índice de refracción de las mezclas estudiadas, así como el de los puros (etanol, agua y [Emim]⁺ [CF₃SO₃]⁻) para diferentes temperaturas, con la misma concentración, para compararlos con los resultados reportados en la literatura. Los datos de concentraciones e índice de refracción se emplearon para estimar los valores de densidad a través de la ecuación (7) y obtener luego los valores de volumen molar parcial con la ecuación (8).

2.2 Descripción teórica de la estimación de la densidad y propiedades volumétricas

El índice de refracción se puede usar como una forma de conocer las densidades de los líquidos; este hecho se basa en suponer que la refracción molar, definida por Lorentz-Lorentz R_{LL} , de una determinada mezcla es una función de la fracción molar. Así, para una mezcla binaria:

$$R_{LL} = x_1 R_1 + x_2 R_2 = V_m f_m \tag{1}$$

Donde x_1 , R_1 , x_2 y R_2 representan las concentraciones y refracciones molares de los puros (soluto y solvente), respectivamente.

Los volúmenes molares de las soluciones se pueden hallar conociendo sus densidades.

$$V_m = \frac{M_m}{\rho_m} \tag{2}$$

Donde M_m y ρ_m representan el peso molecular y la densidad de las mezclas.

Para tratar los valores referidos sobre los puros se tomará siempre m = 1 y m = 2 en las respectivas ecuaciones.

Así, el volumen molar de la mezcla está dado por:

$$V_m = \frac{x_1 V_1 f_1 + x_2 V_2 f_2}{f_m}$$
(3)

Con

$$f_m = \frac{(n_{Dm})^2 - 1}{(n_{Dm})^2 + 2} \tag{4}$$

Donde n_{Dm} representa el índice de refracción de la mezcla.

Conociendo las densidades y los índices de refracción de los componentes puros, se puede determinar la densidad de una mezcla de composición conocida, teniendo en cuenta que para una mezcla se cumple que:

$$M_m = x_1 M_1 + x_2 M_2 \tag{5}$$

Entonces:

$$\frac{M_m}{\rho_m} = \frac{x_1 V_1 f_1 + x_2 V_2 f_2}{f_m}$$
(6)

Por lo tanto, la densidad de la mezcla ρ_m será igual a [5, 15, 16]:

$$\rho_m = \frac{f_m(x_1M_1 + x_2M_2)}{x_1V_1f_1 + x_2V_2f_2} \tag{7}$$

Por otra parte, las cantidades molares parciales pueden ser calculadas de las cantidades molares como una función de la fracción molar, como se observa en la ecuación siguiente:

$$\overline{V}_2 = V_m + x_1 \left(\frac{\partial V_m}{\partial x_2}\right) \tag{8}$$

Donde \overline{V}_2 y V_m representan el volumen molar parcial del componente 2 y el volumen molar de la mezcla, respectivamente [17, 18].

3 Resultados y análisis

Los resultados de la literatura y los experimentales de índice de refracción η_D y densidad ρ de las soluciones acuosas de etanol y las soluciones acuosas de [Emim]⁺ [CF₃SO₃]⁻, para las temperaturas de 283,15 K, 288,15 K, 293,15 K, 298,15 K, 303,15 K y 308 K, se muestran en las tablas 3 y 6; se observa en ellas cómo los índices de refracción de tales soluciones disminuyen con el aumento de la temperatura, lo cual se puede atribuir al hecho de que la variación en el índice de refracción con la temperatura se compensa con el cambio de la densidad de las mezclas líquidas [19]. Sin embargo, en los casos en los que la variación es significativa con el cambio en la temperatura, pueden servir, para interpretar la estructura y las interacciones en el líquido computando, otras propiedades dieléctricas, ópticas y acústicas, usando los datos experimentales. Se observa también que la densidad de las soluciones acuosas de etanol y las de [Emim]⁺ [CF₃SO₃]⁻, que fueron obtenidas a través de la ecuación (8), disminuye con el aumento de la temperatura.

Tabla 1. Valores de densidad e índices de refracción para los compuestos puros etanol y agua a diferentes temperaturas registradas en la literatura.

T(K)	$\rho(\text{g cm}^{-3})_{\text{Etanol}}$	$\rho(\text{g cm}^{-3})_{\text{Agua}}$	$\eta_{D(Etanol)}$	$\eta_{\mathrm{D(Agua)}}$
288,15	0,7936 ^[21]	0,9991 ^[21]	1,3627 ^[21]	1,3334 ^[18]
293,15	$0,7897^{[22]}$	$0,9982^{[19]}$	1,3601 ^[19]	1,3330 ^[18]
298,15	$0,7853^{[22]}$	0,9970 ^[19]	1,3593 ^[07]	1,3324 ^[07]

Los datos de densidad estimados para las soluciones acuosas de etanol son comparados con los estimados a través de la relación de Gladstone-Dale, dada por la ecuación (9), obteniéndose resultados aproximados a los estimados a través del método utilizado en esta investigación, como se puede observar en la tabla 5, y, por tanto, esta comparación funciona como método de validación, lo cual garantiza que los datos obtenidos de densidad para las soluciones acuosas de [Emim]⁺ [CF₃SO₃]⁻ y de etanol son confiables.

$$\frac{\eta_{12} - 1}{\rho_{12}} = \left(\frac{\eta_1 - 1}{\rho_1}\right) w_1 + \left(\frac{\eta_2 - 1}{\rho_2}\right) w_2 \tag{9}$$

Donde η_{12} es el índice de refracción de la mezcla, ρ_{12} es la densidad de la mezcla, w_1, w_2 son las fracciones de masa del solvente y el soluto, ρ_1, ρ_2 son las densidades de las sustancias puras y η_1, η_2 son los índices de refracción del solvente y el soluto [5, 20].

Se observa en la figura 1 que a medida que aumenta la concentración (x_2) de soluto en el sistema etanol + agua, la densidad de las soluciones disminuye, lo cual afecta el índice de refracción, ya que la velocidad de las ondas de luz que se propagan a través de la solución disminuye; esto se observa en la relación $\eta_D = \frac{C}{v}$.



Figura 1. Densidad de las soluciones acuosas diluidas en función de la concentración de etanol para las temperaturas *288,15 K; △293,15 K; ◇298,15 K.

Sin embargo, en la figura 2 se observa que los valores de densidad de la solución acuosa de $[Emim]^+$ $[CF_3SO_3]^-$ aumentan con el aumento de la concentración de soluto, y disminuye con el aumento de la temperatura.



Figura 2. Densidad de las soluciones acuosas diluidas en función de la concentración de [Emim]⁺ [CF₃SO₃]⁻ para las temperaturas de estudio.

Por otra parte, los volúmenes molares y los volúmenes molares parciales del soluto de las soluciones acuosas diluidas de etanol, y las soluciones acuosas diluidas de [Emim]⁺ [CF₃SO₃]⁻ fueron calculados usando (3) y (8), respectivamente, y se muestran en las tablas 4 y 7. Las tendencias de estas cantidades en función de la concentración se muestran en las figuras 3 y 4.

Los volúmenes molares parciales a dilución infinita del soluto (etanol y [Emim]⁺ [CF₃SO₃]⁻) y las pendientes límites para cada una de las

Tabla 2.	Valores de	densidad	e índices	de refracció	n para los	componentes	s puros	(agua y	[Emim] ⁺	$[CF_3SO_3]$) medidos
experim	entalmente y	y registrad	los en la li	iteratura a di	ferentes t	emperaturas.					

T(K)	$\rho_{Agua} (g \text{ cm}^{-3})$	$\rho_{\mathrm{[LI]}} (\mathrm{g}\mathrm{cm}^{-3})$	$\rho_{\text{[LI] Liter.}}$ (g cm ⁻³)	$\eta_{\rm D(Agua)}$	$\eta_{\mathrm{D[LI]}}$	$\eta_{\rm D[LI] \ Liter.}$
283,15	0,999685	1,389803	-	1,3345	1,4378	-
288,15	0,999081	1,385567	-	1,3339	1,4368	-
293,15	0,998184	1,381348	1,3888 [23]	1,3333	1,4346	1,4338 [23]
298,15	0,997026	1,377141	1,3813 [23]	1,3328	1,4339	1,4324 [23]
303,15	0,995629	1,372950	1,3773 [23]	1,3323	1,4325	1,4311 [23]
308,15	0,994014	1,368771	1,3733 [23]	1,3316	1,4317	1,4298 [23]



Figura 3. Volumen molar parcial de las soluciones acuosas diluidas de etanol en función de la concentración para las temperaturas *288,15 K; $\triangle 93,15$ K; $\Diamond 298,15$ K.



X₂

Figura 4. Volumen molar parcial de las soluciones acuosas diluidas de [Emim]⁺ [CF₃SO₃]⁻ en función de la concentración para las temperaturas de estudio.

temperaturas fueron obtenidas por la correlación entre los datos de volumen molar parcial de las soluciones acuosas diluidas y la concentración de soluto, como muestran las figuras 3 y 4, para lo cual se ajustaron los parámetros de la ecuación (10), donde la pendiente representa la pendiente límite $\left(\frac{\partial \overline{V_2}}{\partial x_2}\right)_{x\to 0}$, y el intercepto $\overline{V_2}^{\infty}$, el volumen molar parcial a dilución infinita. Los resultados de estas pendientes e intercepto se encuentran en la tabla 8, con sus respectivas incertidumbres.

$$\overline{V_2} = x_2 \left(\frac{\partial V_2}{\partial x_2}\right)_{x_2 \to 0} + \overline{V_2}^{\infty}$$
(10)

Experimentalmente [25] se ha encontrado que la pendiente límite del volumen molar parcial en función de la concentración de soluto genera un criterio de hidrofobicidad que se puede enunciar así: si la pendiente límite es positiva, entonces en la región diluida predomina la interacción hidrofílica sobre la interacción hidrofóbica, y cuando disminuye la pendiente límite, el predominio hidrofílico disminuye. Con base en lo anterior, se obtiene que en las soluciones acuosas de etanol predomina la interacción hidrofílica sobre interacción hidrofóbica; además, se observa que estas interacciones aumentan a medida que aumentamos la temperatura; sin embargo, para la soluciones acuosas de [Emim]⁺ [CF₃SO₃]⁻ se observa que la interacción que predomina es la hidrofóbica sobre la hidrofílica.

Por otra parte, el criterio Hepler postula que la segunda derivada del volumen molar parcial a dilución infinita con respecto a la temperatura refleja el efecto de los solutos sobre la estructura del agua e indica el comportamiento hidrofóbico del soluto. El signo negativo se atribuye a que el soluto tiene un efecto disruptor sobre la estructura del agua, y el signo positivo, a que el soluto tiene un efecto formador [26, 27]. Así, correlacionando el \overline{V}_2^{∞} de la tabla 8 con la temperatura, mediante una ecuación cuadrática de la forma de la ecuación (11), encontramos las constantes que muestra la tabla 9, y haciendo la segunda derivada de \overline{V}_2^{∞} con respecto a la temperatura nos da como resultado c_1 , lo cual indica que el [Emim]⁺ [CF₃SO₃]⁻ tiene un efecto formador sobre la estructura del agua, y que el etanol tiene un efecto disruptor sobre la estructura del agua, según el criterio de Helper.

$$\overline{V}_2^{\infty} = c_1 T^2 + c_2 T + c_3 \tag{11}$$

D. Madrid Úsuga et al.

T(K)	288,15	293,15	298,15	288,15	293,15	298,15
X_1	X_2		$\eta_{ m D}$			$\rho (g \text{ cm}^{-3})$)
1,0000	0,0000	1,3327	1,3324	1,3322	0,9972	0,9965	0,9957
0,9950	0,0050	1,3336	1,3332	1,3329	0,9952	0,9941	0,9934
0,9900	0,0100	1,3345	1,3340	1,3337	0,9932	0,9918	0,9911
0,9800	0,0200	1,3362	1,3355	1,3353	0,9893	0,9875	0,9867
0,9700	0,0300	1,3379	1,3371	1,3368	0,9857	0,9834	0,9826
0,9600	0,0400	1,3396	1,3386	1,3383	0,9821	0,9795	0,9787
0,9500	0,0500	1,3412	1,3401	1,3397	0,9788	0,9759	0,9749
0,9400	0,0600	1,3427	1,3415	1,3411	0,9755	0,9724	0,9713
0,9300	0,0700	1,3442	1,3429	1,3424	0,9723	0,9691	0,9677
0,9200	0,0800	1,3456	1,3443	1,3437	0,9691	0,9658	0,9643
0,9100	0,0900	1,3469	1,3455	1,3449	0,9660	0,9626	0,9610
0,9000	0,1000	1,3482	1,3468	1,3461	0,9630	0,9596	0,9578
0,8800	0,1200	1,3505	1,3491	1,3482	0,9571	0,9535	0,9515
0,8000	0,2000	1,3577	1,3560	1,3549	0,9346	0,9306	0,9279
0,7001	0,2999	1,3628	1,3607	1,3595	0,9086	0,9039	0,9013
0,3999	0,6001	1,3661	1,3637	1,3624	0,8471	0,8422	0,8394
0,1999	0,8001	1,3653	1,3634	1,3617	0,8186	0,8148	0,8113
0,1000	0,9000	1,3647	1,3631	1,3612	0,8071	0,8039	0,8001
0,0000	1,0000	1,3641	1,3627	1,3606	0,7971	0,7944	0,7903

Tabla 3. Valores de índice de refracción obtenidos experimentalmente y densidades estimadas a través de la ecuación (7) para la solución acuosa de Etanol.

Tabla 4. Volumen molar y volumen molar parcial para las soluciones acuosas de Etanol a diferentes temperaturas.

T(K)	288	3,15	293	3,15	2988,15		
<i>X</i> ₂	V_m	\bar{V}_2	V_m	\bar{V}_2	V_m	\bar{V}_2	
0,0000	18,0659	62,7002	18,0780	62,7422	18,0919	62,7905	
0,0050	18,2429	62,7670	18,2615	62,8312	18,2749	62,8772	
0,0100	18,4207	62,8367	18,4454	62,9209	18,4586	62,9658	
0,0200	18,7770	62,9829	18,8124	63,1015	18,8260	63,1473	
0,0300	19,1312	63,1354	19,1756	63,2817	19,1907	63,3318	
0,0400	19,4850	63,2962	19,5369	63,4646	19,5544	63,5216	
0,0500	19,8382	63,4650	19,8963	63,6509	19,9169	63,7168	
0,0600	20,1926	63,6438	20,2560	63,8435	20,2802	63,9196	
0,0700	20,5485	63,8326	20,6162	64,0431	20,6443	64,1304	
0,0800	20,9053	64,0309	20,9768	64,2501	21,0091	64,3489	
0,0900	21,2635	64,2389	21,3384	64,4652	21,3750	64,5756	
0,1000	21,6200	64,4534	21,6979	64,6856	21,7387	64,8072	
0,1200	22,3391	64,9118	22,4225	65,1540	22,4715	65,2966	
0,2000	25,2788	67,0803	25,3865	67,3659	25,4599	67,5608	
0,2999	29,0892	70,3683	29,2383	70,7289	29,3253	70,9395	
0,6001	41,1417	82,0862	41,3780	82,5577	41,5173	82,8356	
0,8001	49,4278	90,4519	49,6611	90,8789	49,8727	91,2661	
0,9000	53,6020	94,6838	53,8202	95,0691	54,0760	95,5211	
1,0000	57,7944	98,9365	57,9906	99,2723	58,2946	99,7926	

D. Madrid Úsuga et al.

T(K)	293,15	298,15	293,15	298,15	293,15	298,15	
X_2	$\rho(g c$	m ⁻³)	$ ho_{\text{G-D}}(g$	(cm^{-3})	$\rho_L^*(\text{g cm}^{-3})$		
0,0000	0,9965	0,9957	0,9965	0,9963	0,9982*	0,99705*	
0,0050	0,9941	0,9934	0,9943	0,9940			
0,0100	0,9918	0,9911	0,9921	0,9917			
0,0200	0,9875	0,9867	0,9879	0,9874			
0,0300	0,9834	0,9826	0,9840	0,9833			
0,0400	0,9795	0,9787	0,9804	0,9794			
0,0500	0,9759	0,9749	0,9769	0,9758	0,97928*	0,97772*	
0,0600	0,9724	0,9713	0,9736	0,9722			
0,0700	0,9691	0,9677	0,9705	0,9688			
0,0800	0,9658	0,9643	0,9674	0,9654			
0,0900	0,9626	0,9610	0,9644	0,9621			
0,1000	0,9596	0,9578	0,9615	0,9590	0,96571*	0,96324*	
0,1200	0,9535	0,9515	0,9558	0,9528			
0,2000	0,9306	0,9279	0,9337	0,9295	0,93733*	0,93365*	
0,2999	0,9039	0,9013	0,9073	0,9026	0,90869*	0,90465*	
0,6001	0,8422	0,8394	0,8446	0,8391	0,84525*	0,84094*	
0,8001	0,8148	0,8113	0,8164	0,8100	0,81488*	0,8105*	
0,9000	0,8039	0,8001	0,8052	0,7984	0,80209*	0,79801*	
1,0000	0,7944	0,7903	0,7955	0,7882	0,78975*	0,78546*	

Tabla 5. Comparación de los valores de densidad obtenidos mediante la ecuación (7) ρ , los obtenidos a través de la ecuación de Gladstone-Dale ρ_{G-D} y los reportados en la literatura ρ_L^* [24], a diferentes temperaturas.

Tabla 6. Valores de índice de refracción obtenidos experimentalmente y densidades estimadas a través de la ecuación (7) para la solución acuosa de $[\text{Emim}]^+$ $[CF_3SO_3]^-$.

T(K)	283	3,15	288	3,15	293	3,15	298	3,15	30)3,15	308	3,15
X_2	$\eta_{\rm D}$	ρ	$\eta_{\rm D}$	ρ								
0,000000	1,3345	0,9997	1,3339	0,9981	1,3333	0,9964	1,3328	0,9951	1,3323	0,993716	1,3316	0,9918
0,000497	1,3348	1,0011	1,3346	1,0006	1,3337	0,9981	1,3334	0,9973	1,3329	0,9960	1,3320	0,9935
0,001006	1,3352	1,0028	1,3350	1,0023	1,3344	1,0006	1,3336	0,9985	1,3333	0,9977	1,3326	0,9958
0,001504	1,3358	1,0050	1,3355	1,0042	1,3348	1,0023	1,3343	1,0010	1,3338	0,9996	1,3330	0,9974
0,002002	1,3363	1,0070	1,3360	1,0062	1,3353	1,0043	1,3349	1,0032	1,3343	1,0016	1,3335	0,9994
0,002502	1,3369	1,0092	1,3365	1,0081	1,3358	1,0062	1,3354	1,0052	1,3349	1,0038	1,3340	1,0013
0,003001	1,3375	1,0114	1,3370	1,0101	1,3364	1,0085	1,3358	1,0068	1,3354	1,0057	1,3345	1,0033
0,003499	1,3380	1,0134	1,3375	1,0120	1,3370	1,0107	1,3364	1,0090	1,3359	1,0077	1,3350	1,0052
0,003998	1,3385	1,0153	1,3380	1,0139	1,3375	1,0126	1,3370	1,0112	1,3363	1,0093	1,3355	1,0071
0,004501	1,3390	1,0172	1,3385	1,0159	1,3380	1,0145	1,3375	1,0132	1,3368	1,0113	1,3360	1,0091
0,004996	1,3395	1,0192	1,3390	1,0178	1,3385	1,0164	1,3379	1,0148	1,3373	1,0132	1,3365	1,0110
0,005499	1,3400	1,0211	1,3395	1,0197	1,3391	1,0186	1,3384	1,0167	1,3378	1,0151	1,3370	1,0129
0,005995	1,3405	1,0230	1,3400	1,0216	1,3396	1,0205	1,3389	1,0186	1,3383	1,0170	1,3375	1,0148
0,006505	1,3410	1,0249	1,3405	1,0235	1,3401	1,0224	1,3394	1,0205	1,3388	1,0189	1,3380	1,0167
0,006999	1,3415	1,0268	1,3410	1,0254	1,3407	1,0246	1,3397	1,0219	1,3392	1,0205	1,3385	1,0186
0,007495	1,3420	1,0287	1,3415	1,0273	1,3412	1,0265	1,3401	1,0235	1,3396	1,0221	1,3390	1,0205
0,008002	1,3425	1,0306	1,3420	1,0292	1,3417	1,0284	1,3406	1,0254	1,3401	1,0240	1,3395	1,0224
0,008504	1,3430	1,0325	1,3425	1,0311	1,3422	1,0303	1,3410	1,0270	1,3406	1,0259	1,3400	1,0243
0,008997	1,3435	1,0343	1,3430	1,0330	1,3427	1,0322	1,3415	1,0289	1,3410	1,0275	1,3405	1,0262
0,009501	1,3440	1,0362	1,3435	1,0349	1,3433	1,0343	1,3421	1,0310	1,3415	1,0294	1,3410	1,0280
1,000000	1,4378	1,3898	1,4368	1,3870	1,4346	1,3810	1,4339	1,3790	1,4325	1,3751	1,4317	1,3729

T(K)	28	33,15	28	38,15	29	93,15	29	98,15	30)3,15	30	08,15
<i>X</i> ₂	V_m	\bar{V}_m										
0,000497	18,115	255,7600	18,125	255,8700	18,169	256,3945	18,184	256,6273	18,209	257,0301	18,253	257,6562
0,001006	18,207	255,3817	18,217	255,5184	18,246	256,0205	18,286	256,2835	18,301	256,7339	18,336	257,2214
0,001504	18,287	254,9398	18,301	255,1743	18,336	255,6545	18,361	255,9471	18,386	256,3761	18,426	256,9368
0,002002	18,371	254,5869	18,386	254,8303	18,420	255,2885	18,440	255,6108	18,470	256,0188	18,511	256,5788
0,002502	18,450	254,2325	18,470	254,4848	18,505	254,9211	18,525	255,2731	18,550	255,5894	18,596	256,2215
0,003001	18,529	253,8789	18,554	254,1401	18,584	254,5544	18,614	254,9360	18,634	255,2345	18,680	255,8647
0,003499	18,613	253,5260	18,638	253,7960	18,663	254,1884	18,693	254,5997	18,718	254,8924	18,764	255,5094
0,003998	18,697	253,1723	18,722	253,4513	18,747	253,8217	18,772	254,2627	18,807	254,6014	18,848	255,1548
0,004501	18,781	252,8159	18,806	253,1038	18,831	253,4521	18,856	253,9229	18,892	254,2498	18,933	254,8016
0,004996	18,863	252,4651	18,889	252,7618	18,914	253,0583	18,944	253,5886	18,975	253,8992	19,016	254,4493
0,005499	18,947	252,1086	18,972	252,4143	18,993	252,7187	19,028	253,2489	19,059	253,5489	19,100	254,0977
0,005995	19,029	251,7571	19,055	252,0717	19,075	252,3542	19,111	252,9139	19,141	253,1975	19,182	253,7464
0,006505	19,114	251,3956	19,140	251,7193	19,160	251,9794	19,196	252,5694	19,226	252,8510	19,268	253,3973
0,006999	19,195	251,0456	19,221	251,3780	19,236	251,6164	19,287	252,2358	19,313	252,5762	19,349	253,0480
0,007495	19,277	250,6940	19,303	251,0354	19,318	251,2519	19,374	251,9007	19,400	252,3016	19,430	252,6992
0,008002	19,361	250,3347	19,386	250,6851	19,402	250,8793	19,458	251,5583	19,484	251,9557	19,515	252,3532
0,008504	19,443	249,9790	19,469	250,3383	19,484	250,5104	19,546	251,2193	19,567	251,6113	19,598	252,0076
0,008997	19,523	249,6296	19,549	249,9977	19,564	250,1481	19,627	250,8863	19,653	251,3391	19,679	251,6632
0,009501	19,606	249,2724	19,631	249,6495	19,642	249,7777	19,704	250,5459	19,735	250,9952	19,762	251,3303

Tabla 7. Volumen molar y volumen molar parcial para las soluciones acuosas de [Emim]⁺ [CF₃SO₃]⁻ a diferentes temperaturas.

Tabla 8. Volumen molar parcial a dilución infinita y pendiente límite de las soluciones acuosas diluidas de etanol y [Emim]⁺ [CF₃SO₃]⁻ para las temperaturas de estudio.

T(K)	\bar{V}_2^∞	$\pm \bar{V}_2^\infty$	$\left(\frac{\partial \bar{V}_2}{\partial x_2}\right)_{x_2 \to 0}$	$\pm \left(\frac{\partial \bar{V}_2}{\partial x_2}\right)_{x_2 \to 0}$
	cm ³ mol ⁻¹	cm ³ mol ⁻¹	cm ³ mol ⁻¹	cm ³ mol ⁻¹
		Etanol + A	gua	
288,15	62,646	0,003	17,366	0,002
293,15	62,717	0,003	19,234	0,001
298,15	62,753	0,003	20,008	0,002
	[Emi	m] ⁺ [CF ₃ SO ₃	3] [–] + Agua	
283,15	256,05	0,002	-714,55	0,01
288,15	256,211	0,001	-690,43	0,02
293,15	256,758	0,003	-734,88	0,06
298,15	256,963	0,001	-675,41	0,03
303,15	257,315	0,004	-673,52	0,05
308,15	257,969	0,009	-701,90	0,02

Tabla 9. Constantes de ajuste para la dependencia cuadrática del \bar{V}_2^{∞} con la temperatura

<i>c</i> ₁	$\pm \Delta c_1$	<i>c</i> ₂	$\pm \Delta c_2$	<i>c</i> ₃
	Eta	unol + Agu	a	
-0,0007	0,0001	0,4211	0,0002	0,5756
	[Emim]+ [[CF ₃ SO ₃]	+ Agua	
0,0012	0,0007	-0,64	0,01	339,8

4 Conclusiones

A partir de los índices de refracción de las soluciones acuosas de etanol y de las de $[\text{Emim}]^+$ $[\text{CF}_3\text{SO}_3]^$ se puede determinar la concentración de soluto presente en la solución a través de la correlación que surge entre ellos; además, se pueden estimar los valores de la densidad, volúmenes molares y volumen molar parciales para cada fracción de concentración. La densidad de las soluciones acuosas de Etanol disminuye con el aumento de la concentración, y la densidad de las soluciones acuosas de [Emim]⁺ $[CF_3SO_3]^-$ aumenta al aumentar la concentración de soluto y al aumentar la temperatura; se muestran los resultados obtenidos para la segunda derivada del volumen molar parcial a dilución infinita con respecto a la temperatura, y el coeficiente c_1 del ajuste funcional del volumen molar parcial del soluto a dilución infinita con la temperatura (ecuación 11).

El [Emim]⁺ $[CF_3SO_3]^-$ se comporta hidrofóbicamente y, en consecuencia, puede ser catalogado como un soluto disruptor de la estructura del agua; esto fue verificado con la pendiente límite y la segunda derivada del volumen molar parcial a dilución infinita con respecto a la temperatura; por último, se observa que nuestros datos fueron trabajados en una región infinitamente diluida, para observar mejor el comportamiento soluto-solvente.

Referencias

 E. García Bernal, A.P. de los Ríos, F.J. Hernández Fernández, A. Larrosa-Guerrero, A. Ginestá, S. Sánchez Segado, L.J. Lozano, C. Godínez, "Aplicaciones de los líquidos iónicos en la industria química", *IV Jornadas de Introducción a la Investigación de la UPCT*, pp. 66-68, 2011.

- [2] V.H. Álvarez, S. Mattedi, M. Aznar, "Density, refraction index and vapor–liquidequilibria of N-methyl-2-hydroxyethylammonium butyrate plus (methylacetate or ethyl acetate orpropyl acetate) at several temperaturas", J. Chem. Therm odynamics, vol. 62, pp. 130-141, 2013.
- [3] L. Yu, H. Dong, C. Wu, Y. Zhang, "The density, refractive index, and thermodynamic behaviour of binary mixtures of 1,3-Diethenyl-1,1,3,3tetramethyldisiloxane with aromatic hydrocarbons", *J. Chem. Thermodynamics*, vol. 72, pp. 139-151, 2014.
- [4] A. Chen, M. Liu, Y. Zheng, D. Sun, B. Wang, X. Wang, "Density, Viscosity and Refraction Index of Aqueous Solutions of 7-Hydroxycoumarin and Ethanol or 1-Propanol at Temperatures from 293.15 to 313.15 K", J. Solution Chem., vol. 42, pp. 2213-2228, 2013.
- [5] R. Francesconi, S. Ottani, "Correlation of density and refraction index for liquid binary mixtures containing polyglycols. Use of the group contributions in the Lorentz–Lorenz, Gladstone–Dale and Vogel equations to evaluate the density of mixtures", *J. Molecular Liquids*, vol. 133, pp. 125-133, 2006.
- [6] K. Adi Kurnia, M. M. Taib, M.I. A. Mutalib, T. Murugesan, "Densities, refractive indices and excess molar volumes for binary mixtures of protic ionic liquids with methanol at T = 293.15 to 313.15 K.", *J. Molecular Liquids*, vol. 159, pp 211-219, 2011.
- [7] F. J. Trujillo Santacoloma, "Química fundamental en soluciones acuosas: Teoría y aplicaciones", 2^a ed. Medellin: Universidad de Medellin, 2008.
- [8] F. J. Lamelas, "Index of Refraction, Density, and Solubility of Ammonium Iodide Solutions at High Pressure", *J. Phys. Chem. B*, vol. 117, pp. 2789-2795, 2013.
- [9] S. M. García-Abarrio, L. Viloria, L. Haya, J. S. Urieta, A. M. Mainar, "Thermophysical behaviour of the mixture (±)-3,7-dimethyl-1,6octadien-3-ol with etanol", *Fluid Phase Equilibria*, vol. 308, pp. 78-89, 2011.

- [10] D. Dragoescu a, D. Gheorghe, M. Bendová, Z. Wagner, "Speeds of sound, isentropic compre sibilities and refractive indices for some binary mixtures of nitromethane with chloroalkane at temperatures from 298.15 to 318.15 K. Comprson with theories", *Fluid Phase Equilibria*, vol. 385, pp. 105-119, 2014.
- [11] C. M. Romero1, A. F. Suárez, E. Jiménez, "Effect of temperature on the volumetric properties of aliphatic alcohols in dilute aqueous solutions", *Rev. Colomb. Quim.*, vol. 36, pp. 377-386, 2011.
- [12] M. Sakurai, K. Nakamura, K. Nitta, "Volumetric Properties of Dilute Aqueous Alcohol Solutions at Different Temperatures", *J. Bull Chem Soc*, vol. 67, pp. 1580-1587, 1994.
- [13] L. G. J. García, J. A. Cortés, "Síntesis de Hidrogeles de Acrilamida en Soluciones Acuosas de Etanol", *Rev. Polímeros*, vol. 24, pp. 752-756, 2014.
- [14] M. S. Páez, M. K. Vergara, E. Montes, "Parámetros de Interacción Ión Volumétricos del Sistema 1- Butil-3-Metil Imidazolio Trifluorometanosulfonato + Agua a varias Temperaturas", *Información Tecnológica*, vol. 24, pp. 47-58, 2013.
- [15] A. Urbanczyk, W. A. Van Hook, "The correlation of excess molar refraction and excess volume for some binary solutions; a new approach", *J. Chem. Thermodynamics*, vol. 27, pp. 864-875, 1996.
- [16] A. R. Katritzky, S. Sild, M. Karelson, "General Quantitative Structure-Property Relationship Treatment of the Refractive Index of Organic Compounds", J. Chem. Inf. Comput. Sci., vol. 38, pp. 840-844, 1998.
- [17] I. N. Levine, "Físico Química", 5^{ta} ed., Madrid: McGraw-Hill, 2004.
- [18] A.C. Galvão, L.G. Franzosi, A.M. da Luz, R.H. Schneider, W.S. Robazza, "Ability of the Prigogine Flory–Patterson model to predict partial molar volumes of binary liquid mixtures", *J. of Molecular Liquids*, vol. 203, pp. 47-51, 2015.
- [19] V. Herráez, R. Belda, "Refractive Indices, Densities and Excess Molar Volumes of Monoalcohols + Water", *J. Solution Chem*, vol. 35, pp. 1315-1328, 2006.

- [20] J Chen, X. Chen, R. Xu, Yu Zhu, Y. Shi, X. Zhu, "Refractive index of aqueous solution of CdTe quantum dots, optics communications", *J. Chen et al. Optics Communications*, vol. 281, pp. 3578-3580, 2008.
- [21] A. Gromer, *Física en la ciencia y en la industria*, New York, USA: McGraw-Hill Editorial reverte S.A., 2006.
- [22] L. Qian, S. Hong, S. Shaochuan, Y. Junxian and Y. Kejian, "Density and Viscosity of Ternary Systems (Poloxamer 188 + Ethanol Acetone + Water) at Temperatures from 288.15 K to 308.15 K." *J. Chem. Engineering*, vol. 19, pp.478-483, 2011.
- [23] A. N. Soriano, B. T. Doma Jr, Meng-Hui Li, "Density and refractive index measurements of 1-ethyl-3-methylimidazolium-based ionic liquids", *J. the Taiwan Institute of Chemical Engineers*, vol. 41, pp.115-121, 2010.
- [24] B. González, N. Calvar, E. Gómez, A. Dominguez, "Density, dynamic viscosity, and derived properties of binary mixtures of metha-

nol or ethanol with water, ethyl acetate, and methyl acetate at T = (293.15, 298.15, and 303.15) K", *J. Chem. Thermodynamics*, vol. 39, pp. 1578-1588, 2007.

- [25] A. Portacio Lamadrid, M. Paez Meza, L. Vergara Dueña, "Efecto de la temperatura sobre las propiedades volumétricas y viscosimétricas de soluciones acuosas de pentaeritritol", *Revista Colombiana de Física*, vol. 41, pp. 627-630, 2009.
- [26] C. Romero, A. Suárez, E. Jiménez, "Efecto de la temperatura sobre las propiedades volumétricas de alcoholes alifáticos en soluciones acuosas diluidas", *Revista Colombiana de Química*, vol. 36, pp. 377-386, 2007.
- [27] D. M. Makarov, G. I. Egorov, A. M. Kolker, "Density and Volumetric Properties of Aqueous Solutions of Trimethylamine N-Oxide in the Temperature Range from (278.15 to 323.15) K and at Pressres up to 100 MPa", *J. Chem. Eng. Data*, vol. 48, pp. A-I, 2015.