

UOT 532.13:536.22

GÜNƏŞ QIZDIRICI VƏ SOUYTMA SİSTEMLƏRİNİN İSTİLİK DAŞIYICILARININ TERMODİNAMİK XASSƏLƏRİNİN TƏZYİQDƏN ASILILIĞI

SƏFƏROV C. T.^{1,2}, NƏCƏFOV Q.N.¹, ŞAHVERDİYEV A. N.¹

¹*Azərbaycan Texniki Universiteti*

²*Rostok Universiteti, Rostok, Almaniya*

Müasir dövrdə bərpa olunan enerji mənbələri böyük energetikanın ən mühüm və perspektiv istiqamətlərindən biri hesab olunur və Yer kürəsinin əhalisinin enerji təminatının ödənilməsi üçün mühüm amildir.

Ekoloji təmiz enerji mənbələri (günəş, külək, qeotermal suların, kiçik çayların və biokütlənin enerjisi) Birləşmiş Millətlər Təşkilatının dayanıqlı inkişaf konsepsiyasının 1992 Rio-de-Janeyro və 2002 Yohansburq Sammitlərinin təlabatlarına uyğundur. Bərpa olunan enerji mənbələrindən ən əsası Günəş enerjisidir. Günəş enerjisi həm elektrik enerjisinin istehsalında, istiləşdirmə-qızdırıcı sistemlərin yaradılmasında mühüm rol oynayır.

Günəş enerjisindən səmərəli istifadə etmək üçün tətbiq olunan cihaz və avadanlıqların effektli hesabı və konstruksiya olunması işçi agentlərin termodinamik xassələrinin tədqiq səviyyəsindən əhəmiyyətli dərəcədə asılıdır.

Qeyd olunanları nəzərə alaraq təqdim olunan məqalə energetikanın müasir problemlərində birinə həsr olunur.

Təqdim olunan məgalədə Günəş kollektorlarının işçi agenti kimi istifadə olunan $\text{CaCl}_2 + \text{H}_2\text{O}$ qarışığının müxtəlif molyar konsentrasiyalarda sıxlığının təzyigdən asılılığı analiz edilmişdir. Alınmış təcrübə nəticələr hal tənliyinin vasitəsilə yazılmış və ədəbiyyat qiymətləri ilə müqayisə edilmişdir.

Elektrolitlərin sulu məhlulları energetikanın və kimya sənayesinin məxṭəlif sahələrində, absorbsion soyuducu və istilik qurğularında işzi agentlər kimi istifadə olunur. Eyni zamanda ion-ion, ion-həllədici, həllədici-həllədici təsirinin analizi əzəmətli gəlİŞlərin termodinamik xassələrinin oyrənilməsi həmişə diqqət mərkəzində olmuşdur. $\text{CaCl}_2 + \text{H}_2\text{O}$ qarışığı həm də geotermal duz gərişlərinin əsas komponentlərindən biridir.

Bu qarışığın termodinamik xassələrinin analizinə nəzər yetirsək (cədvəl 1) gürərik ki, bu sahədə zoxlu ədəbiyyat müvcuddur. Amma əksər araşdırmaclar kizik hal parametrləri intervalında aparılmışdır. Xəsusilə də yüksək təzyiglərdə təcrubi giymətlər azdır.

Təqdim olunan məgalədə $\text{CaCl}_2 + \text{H}_2\text{O}$ qarışığının $T=298.15 \text{ }^\circ\text{C}$ 398.15 K temperatur, $p=0.1 \text{ MPa}$ təzyig və $m=0.18388 \text{ g}$ 6.00687 molyar konsentrasiya intervalında (p , ρ , T) xassələri tədqiq olunmuşdur. Təcrübələr sabit həcmli pyezometr qurğusunun küməyi ilə yerinə yetirilmişdir. Təcrübə qurğusunun quruluşu və iş prinsipi [1]-də verilmişdir. Təcrübə qurğusunun əsas elementi daxili diametri 0.06 m və divarının qalınlığı 0.03 m olan, sferik formalı pyezometrdir. $T=293.15 \text{ K}$ və $p=0.1 \text{ MPa}$ hal parametrlərində pyezometrin həcmi $350.13 \cdot 10^{-6} \text{ m}^3$ -dir. Qurğunun dəqiqliyi suyun sıxlığının təcrübü olaraq tədqiq edilməsi ilə yoxlanılmışdır. Alınmış nəticələr ədəbiyyat giymətləri ilə [2] məqayisə edilmiş və 0.03 %-ə qədər xəta vermişdir. Bu da qurğunun yüksək dəqiqliyini bir daha təsdiq etmişdir. Qurğunun hal parametrlərini ülzmə xətaları: $\Delta T=\pm 3 \text{ mK}$ temperatur əzəməti, $\Delta p=\pm 5 \cdot 10^{-2} \text{ MPa}$ yüksək təzyiqlər əzəməti, $\Delta p=\pm 5 \cdot 10^{-4} \text{ MPa}$ atmosfer təzyiqi əzəməti və $\Delta \rho=\pm 3 \cdot 10^{-2} \text{ kg} \cdot \text{m}^{-3}$ sıxlıq əzəməti.

Qarışqların hazırlanması zamanı Almanyanın „Merk“ firmasının istehsalı olan CaCl_2 istifadə edilmişdir. CaCl_2 -un texniki xarakteristikaları:

- tərkibi $x_{\text{CaCl}_2} > 98\%$,
- 24 saat ərzində su yiğması 20%,
- sərbəst maddələr $\text{Ca(OH)}_2 < 0.2 \%$,
- istehsal nümrəsi 102378.

Qarışıq hazırlamadan əvvəl CaCl_2 vakuum nasos və qızdırıcı vasitəsi ilə 418.15 K temperatura qədər 1 gün ərzində qızdırılaraq qurudulmuşdur. Daha sonra xəsusu deqazasiya olunmuş və iki dəfə distillə edilmiş sudan istifadə edərək VLA-200 tərəzisindən istifadə edərək qarışq hazırlanmışdır.

Alınmış təcrəngi (p, ρ, T) qiymətləri cədvəl 2-də verilmişdir.

Alınmış təcrəngbələr əvvəlki məqalələrdə başqa məhlullar üzərində tətbiq olunmuş hal tənliyi vasitəsilə [3] yazılmışdır:

$$p = A\rho^2 + B\rho^8 + C\rho^{12}. \quad (1)$$

Burada A , B və C hal tənliyinin əmcalları olub, temperatur və molyar konsentrasiyadan aşağıdakı kimi asılıdır:

$$A = \sum_{i=1}^2 T^i \sum_{j=0}^5 a_{ij} m^j; \quad B = \sum_{i=0}^1 T^i \sum_{j=0}^5 b_{ij} m^j; \quad C = \sum_{i=0}^1 T^i \sum_{j=0}^5 c_{ij} m^j. \quad (2)$$

a_{ij} , b_{ij} və c_{ij} polinomun əmsallarıdır və cədvəl 3-də verilmişdir. (1) tənliyi (2)-ni nəzərə almagla təcrəngi nəticələri 0.035 % maksimum xəta ilə yazmağa imkan verir.

Cədvəl 3
(2) tənliyindəki a_{ij} , b_{ij} və c_{ij} əmsallarının qiymətləri

a_{ij}	b_{ij}	c_{ij}
$a_{10}=-3.960277082914196$	$b_{00}=465.2368895738778$	$c_{00}=-95.7543326012424$
$a_{11}=2.364985439927896$	$b_{01}=-735.7659115078492$	$c_{01}=219.3912124011633$
$a_{12}=-2.297192677926931$	$b_{02}=804.9474471229078$	$c_{02}=-316.3342590148772$
$a_{13}=1.084236677965811$	$b_{03}=-385.1567226335254$	$c_{03}=161.5325338313048$
$a_{14}=-0.2082838032538078$	$b_{04}=76.83567325060636$	$c_{04}=-32.58974065536027$
$a_{15}=0.01384668960276268$	$b_{05}=-5.344471051003636$	$c_{05}=2.255489178160482$
$a_{20}=0.006718274915042545$	$b_{10}=1.363639420626777$	$c_{10}=-0.6326628596841564$
$a_{21}=-0.004189310065700228$	$b_{11}=-1.045141211927259$	$c_{11}=1.003477929300484$
$a_{22}=0.004217855150521485$	$b_{12}=-0.1235977208379671$	$c_{12}=-0.3280357707923063$
$a_{23}=-0.002098175015168549$	$b_{13}=0.2949787661294862$	$c_{13}=-0.01114564935627558$
$a_{24}=0.4320396064279943 \cdot 10^{-3}$	$b_{14}=-0.08356911375713991$	$c_{14}=0.01780576527138107$
$a_{25}=-0.3085736200827762 \cdot 10^{-4}$	$b_{15}=0.006983695423140266$	$c_{15}=-0.001837093997577756$

Cədvəl 1

CaCl₂ + H₂O qarışığının termodinamik xassələrinə üzrə təcrəibi araşdırırmalar

1-ci məəllif	Ədəbiyyat	İl	Metod	Xassə	Xəta	Temperatur, T (K)	Təzyiq, p (MPa)	Konsentrasiya, m (mol · kq ⁻¹)
BKC ^a	[4]	1928		ρ		268.15 ç 413.15	0.1	2 ç 40 %
Pesce	[5]	1932	PM	ρ, n_D^{25}		298.15	0.1	$C_g = 0$ ç 13.44
Lyons	[6]	1954	P	ρ, η		298.15	0.1	$c = 0.03$ ç 6
Polyakov	[7]	1965	IP	ρ	0.08 %	293.15 ç 573.15	100 ç 1500 at.	10 %
Dunn	[8]	1966	MD	ρ, V_{\square} ,	$1 \cdot 10^{-5}$ g ml ⁻¹	298.15	0.1	0.001 ç 1
Ellis	[9]	1967		ρ, V_{\square} ,		323.15 ç 473.15	20 atm.	0.05 ç 1
Millero	[10]	1971	Xglasə	ρ, V_{\square} ,				
Perron	[11]	1974	AD	V_{\square}, ρ, c_p	$\pm 3 \cdot 10^{-6}$ q · sm ⁻³	298.15	0.1	0.01256 ç 0.328
Spitzer	[12]	1978	AD	V_{\square}, c_p		298.15	0.1	0.0203 ç 0.406
Alexin	[13]	1980	PM	p, ρ, T	0.008 %	298.15	0.101 ç 103.097	0.1044 ç 4.3872
Emara	[14]	1981	P	V_{\square}, ρ, k, u		298.15	0.1	$c = 0.02$ ç 0.5
Perron	[15]	1981	AK	ρ, c_p	0.05 %	298.15	0.1	0.05001 ç 6.4644
Tashima	[16]	1981	P	ρ	± 0.0004 q · sm ⁻³	293.15 ç 343.15	0.1	0 ç 5.988
Kumar	[17]	1982	VBD	ρ, u, k	± 3 ppm	298.15	0.1	0.0334 ç 7.4
Kumar	[18]	1983	VBD	$V_{\square}, \rho, k, \alpha$	± 3 ppm	278.15 ç 318.15	0.1	0.3334 ç 7.4488
Romankiw	[19]	1983	RBD	ρ	$2.796 \cdot 10^{-4}$ q · cm ⁻³	298.15 ç 318.15	1 atm.	0 ç 5.05
Isono	[20]	1984	VD	ρ	0.01 kq · m ⁻³	288.15 ç 428.15	0.1	0.05 ç 6
Gates	[21]	1985	VBD	ρ	$50 \cdot 10^{-6}$ q · cm ⁻³	298.15	0.1013 ç 40.71	0.0505 ç 4.98
Kumar	[22]	1986	VBD	ρ, V_{\square} ,	$0.21 \text{ cm}^3 \cdot \text{mol}^{-1}$	323.15 ç 473.15	20.27 bar	0 ç 6.4389
Kumar	[23]	1986	VBD	ρ, V_{\square} ,	± 3 ppm	298.15	0.1	0.5 ç 4.5
Pepinov	[24]	1988	HZM	ρ	0.02 %	298.15 ç 623.15	0.1 ç 35	1 ç 20 %
Gates	[25]	1989	VBD	ρ, V_{\square} ,	0.02 %	323 ç 600	0.101 ç 40.71	0.0497 ç 6.4244
Oakes	[26]	1995	VBD	ρ, V_{\square} ,		298.15 ç 523.15	70 və 400 bar ətrafında	0.242 ç 6.15

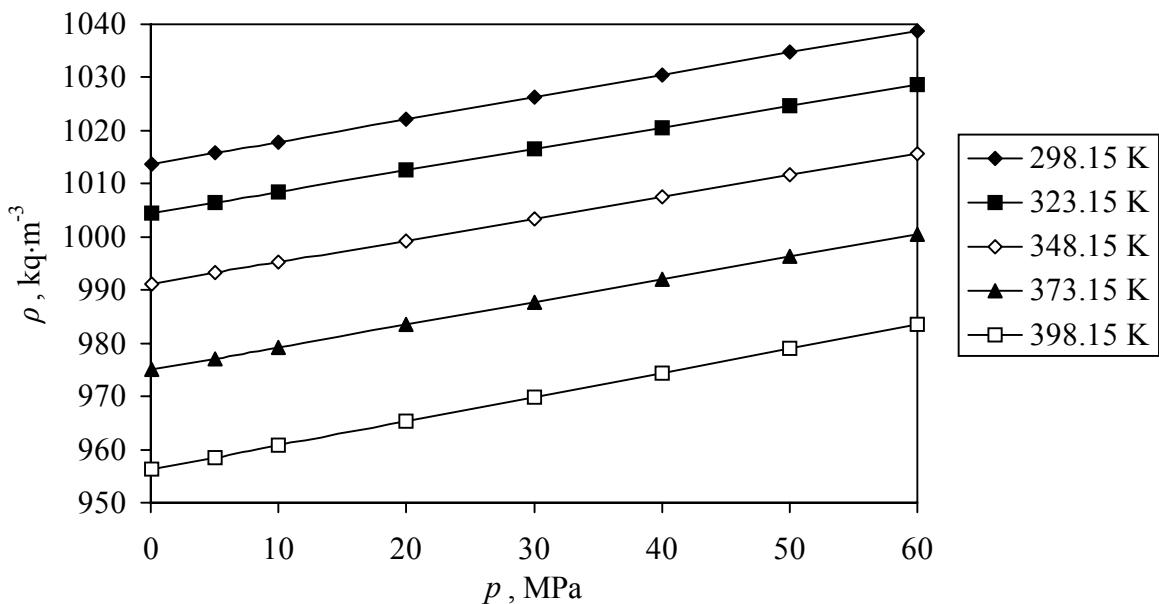
^a BKC – beynəlxalq kritik cədvəllər, PM – pyezometr metodu, P – piknometer, IP – impuls pyezometri, MD – magnit dilatometri, AD – axın desimetri, AK – axın kalorimetri, VBD – vibrasiyalı borulu densimetr, RBD – rəqsədən borulu densimetr, VD – Veld densimetri, HZM – hidrostatik zəkmə metodu, ρ – sıxlıq, η – üzülgələk, V_{\square} – xəyali molyar həcm, c_p – izobarik istilik tutumu, k – izotermik sıxılma, u – səs sərəti, α - həcmi genişlənmə.

$\text{CaCl}_2 + \text{H}_2\text{O}$ qarışığının məxtəlif molyar konsentrasiyada və yuvarlaq təzyiqlərdə
(p , ρ , T) qiymətləri

T/K	p/MPa							
	0.1	5	10	20	30	40	50	60
$\rho/(\text{kg} \cdot \text{m}^{-3})$								
$m=0.18388$								
298.15	1013.7	1015.8	1017.9	1022.1	1026.3	1030.5	1034.7	1038.8
323.15	1004.4	1006.4	1008.5	1012.5	1016.5	1020.6	1024.6	1028.6
348.15	991.2	993.2	995.3	999.3	1003.4	1007.5	1011.6	1015.7
373.15	975.0	977.1	979.2	983.5	987.7	992.0	996.3	1000.5
398.15	956.4*	958.5	960.8	965.3	969.9	974.4	979.0	983.5
$m=0.47423$								
298.15	1038.8	1040.9	1042.9	1047.1	1051.2	1055.3	1059.5	1063.6
323.15	1029.1	1031.1	1033.1	1037.1	1041.1	1045.0	1049.0	1053.0
348.15	1015.9	1017.9	1020.0	1024.0	1028.1	1032.2	1036.3	1040.3
373.15	1000.0	1002.1	1004.2	1008.5	1012.7	1016.9	1021.1	1025.4
398.15	981.6*	983.7	986.0	991.0	995.1	999.7	1004.3	1008.8
$m=1.59005$								
298.15	1127.6	1129.5	1131.4	1135.3	1139.1	1142.9	1146.8	1150.6
323.15	1116.6	1118.4	1120.2	1123.7	1127.3	1130.8	1134.4	1137.9
348.15	1103.5	1105.3	1107.1	1110.8	1114.4	1118.0	1121.7	1125.3
373.15	1088.4	1090.3	1092.2	1095.9	1099.7	1103.4	1107.2	1110.9
398.15	1071.9*	1073.8	1075.8	1079.8	1083.6	1087.3	1091.3	1095.2
$m=3.00344$								
298.15	1226.6	1228.2	1229.9	1233.2	1236.5	1239.7	1243.0	1246.3
323.15	1213.3	1214.8	1216.5	1219.8	1223.2	1226.5	1229.9	1233.2
348.15	1199.8	1201.4	1203.1	1206.4	1209.6	1212.9	1216.2	1220.0
373.15	1184.9	1186.7	1188.5	1192.0	1195.6	1199.1	1202.7	1206.3
398.15	1168.8	1170.7	1172.5	1176.3	1180.0	1183.7	1187.5	1191.2
$m=4.85170$								
298.15	1334.0	1335.6	1337.1	1340.2	1343.3	1346.4	1349.5	1352.6
323.15	1319.6	1321.1	1322.6	1325.7	1328.7	1331.7	1334.8	1337.8
348.15	1305.2	1306.7	1308.3	1311.4	1314.4	1317.5	1320.6	1323.6
373.15	1289.4	1291.1	1292.7	1296.1	1299.4	1302.7	1306.1	1309.4
398.15	1272.1	1274.1	1276.0	1280.2	1283.9	1287.8	1291.8	1295.7
$m=6.00687$								
298.15	1392.7	1394.0	1395.3	1397.8	1400.4	1402.9	1405.5	1408.0
323.15	1377.0	1378.4	1379.9	1382.7	1385.6	1388.4	1391.3	1394.1
348.15	1361.2	1362.7	1364.2	1367.1	1370.1	1373.1	1376.1	1379.0
373.15	1345.1	1346.7	1348.3	1351.5	1354.6	1357.8	1361.0	1364.2
398.15	1328.0	1329.9	1331.7	1335.4	1339.1	1342.8	1346.5	1350.2

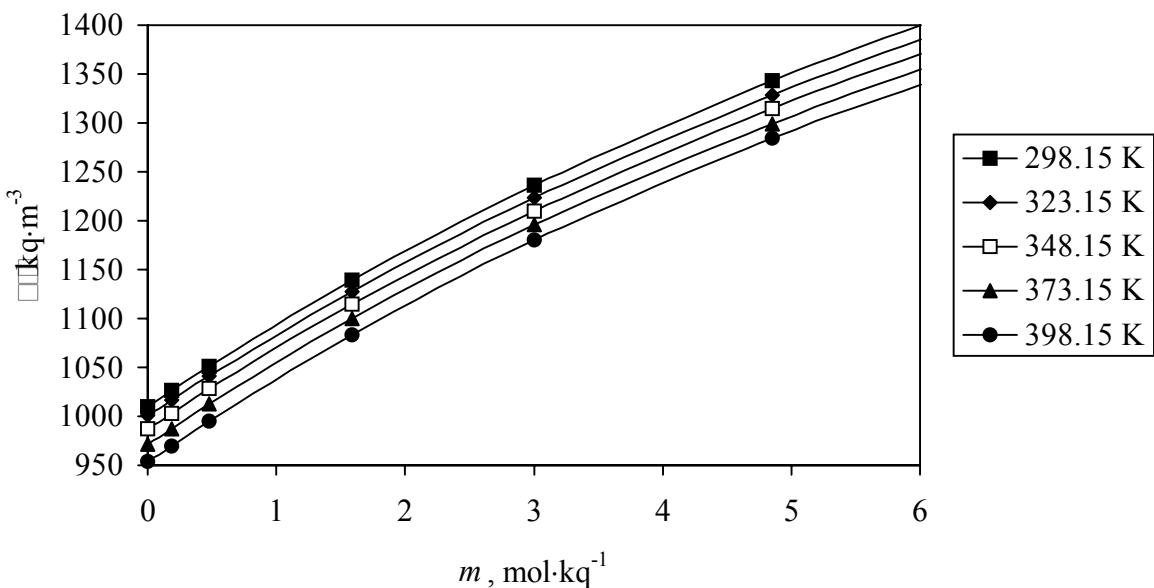
* gaynama təzyiqində

Şəkil 1-də $m=0.18388$ molyar konsentrasiyada $\text{CaCl}_2 + \text{H}_2\text{O}$ qarışığının sıxlığının təzyiqdən asılılığı verilmişdir.



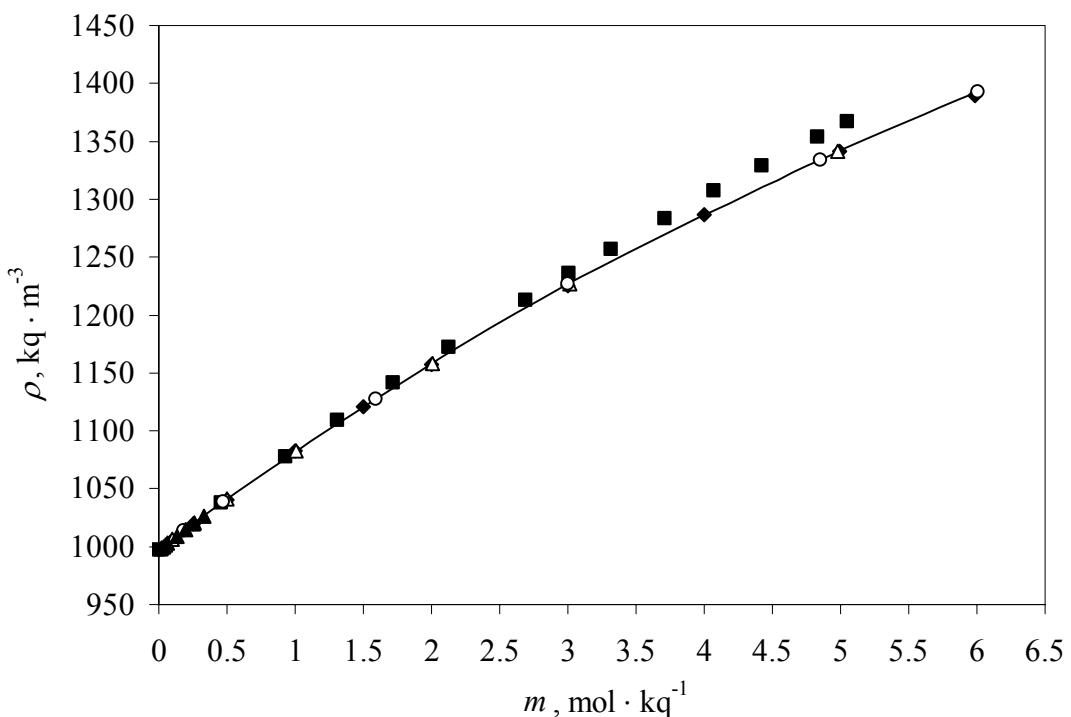
Şəkil 1. $m=0.18388$ molyar konsentrasiyada $\text{CaCl}_2 + \text{H}_2\text{O}$ qarışığının sıxlığının təzyiqdən asılılığı.

Şəkil 2-də $\text{CaCl}_2 + \text{H}_2\text{O}$ qarışığının sıxlığının 30 MPa təzyiqdə molyar konsentrasiyadan asılılığı verilmişdir.



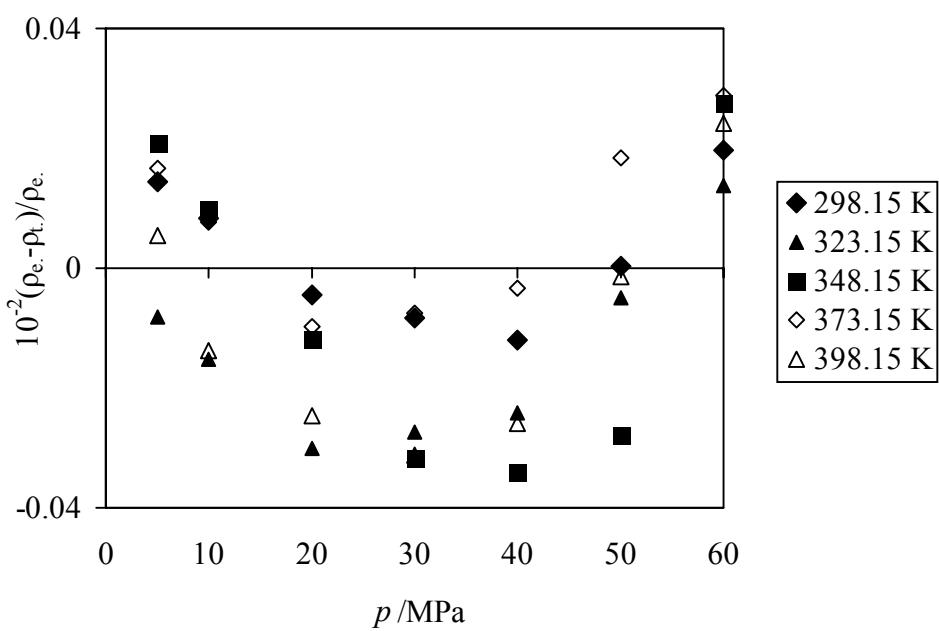
Şəkil 2. $\text{CaCl}_2 + \text{H}_2\text{O}$ qarışığının sıxlığının 30 MPa təzyiqdə molyar konsentrasiyadan asılılığı.

Şəkil 3-də $\text{CaCl}_2 + \text{H}_2\text{O}$ qarışığının $T=298.15$ K temperatur və $p=0.1$ MPa təzyiqdə sıxlığının ədəbiyyat qiymətləri ilə məqayisəsi verilmişdir.



Şəkil 3. $\text{CaCl}_2 + \text{H}_2\text{O}$ qarışığının $T=298.15$ K və $p=0.1$ MPa təzyiqdə sıxlığının ədəbiyyat qiymətləri ilə məqayisəsi (\blacktriangle , Perron¹⁵; \blacklozenge , Tashima¹⁶; \blacksquare , Romankiw¹⁹; \lozenge , Isono²⁰; \triangle , Gates²¹; \circ , bu məqalə).

Şəkil 4-də $m=3.00344$ molyar konsentrasiyada hal tənliyinin təcrəngi qiymətləri analitik yazma xətası verilmişdir.



Şəkil 4. $m=3.00344$ molyar konsentrasiyada hal tənliyinin təcrəngi qiymətləri analitik yazması.

Dr. Cavid Səfərov Almaniyadakı elmi araşdırılmalarına şərait yaratdığını gürə Aleksandr von Humboldt fonduna minnətdarlığını bildirir.

1. Səfərov, C.T. // Namizədlik dissertasiyası, **1993**, Bakı, 200 səh.
2. Wagner, W. and Pruθ, A. // J. Phys. Chem. Ref. Data, **2002**, 31, 387.
3. Safarov, J.T., Shahverdiyev, A.N., Huseynova, S.H. // J. Chem. Thermodynamics, **2003**, 35, 137-144.
4. The International critical tables, vol. III. NY McGraw Hill. **1928**.
5. Pesce, G. // Z. physikalische Chemie, **1932**, A, 160, 295-300.
6. Lyons, P.A. and Riley J.F. // J. Am. Chem. Soc., **1954**, 76, 5216-5220.
7. Polakov E.A.. // Prikladnaə qeofizika, **1965**, 163-180.
8. Dunn, L.A. // Trans. Faraday Soc., **1966**, 62, 2348-2354.
9. Ellis, A.J. // J. Chem. Soc. (A), **1967**, 660-664.
10. Millero, F.J. // Chemical Reviews, **1971**, 71, 2, 147-176.
11. Perron, G., Desnoyers, J. E. and Millero, F. J. // Can. J. Chem., **1974**, 52, 3738-3741.
12. Spitzer, J.J., Singh, P.P., McCurdy K.G. and Hepler L.G. // J. Soln. Chem., **1978**, 7, 2, 81-86.
13. Alexin, O.S., Lvov, S.N., Zaremba, V.I. // Geoximiya, **1980**, 10, 1554-1557.
14. Emara M.M. and Farid N.A. // J. Indian Chem. Soc., **1981**, 58, 474-478.
15. Perron, G., Roux, A. and Desnoyers, J.E. // Can. J. Chem., **1981**, 52, 3049-3054.
16. Tashima, Y. and Arai, Y. // Memoris of the Faculty of Engineering, Kyushu University, **1981**, 41, 3, 217-232.
17. Kumar, A. // J. Soln. Chem., **1982**, 11, 12, 857-870.
18. Kumar, A. // J. Chem. Eng. Data, **1983**, 87, 5504-5507.
19. Romankiw, L. A. and Chou, M. // J. Chem. Eng. Data, **1983**, 28, 300 – 305.
20. Isono, T. // J. Chem. Eng. Data, **1984**, 29, 45-52.
21. Gates, J.A. and Wood, R.H. // J. Chem. Eng. Data, **1985**, 30, 44-49.
22. Kumar, A. // J. Soln. Chem., **1986**, 15, 5, 409-412.
23. Kumar, A. // J. Chem. Eng. Data, **1986**, 31, 1, 21-23.
24. Pepinov R.İ., Lobkova N.V. i Panaxov İ.A.. // V sb. „Teplofizičeskie svoystva veshestv i rastvorov“, IT CO AN SSSR, **1988**, 90.
25. Gates, J.A. and Wood, R.H. // J. Chem. Eng. Data, **1989**, 34, 53-56.
26. Oakes, C.S., Simonin, J.M. and Bodnar, R.J. // J. Soln. Chem., **1995**, 24, 9, 897 – 916.

ЗАВИСИМОСТЬ ДАВЛЕНИЯ ОТ МОЛЯРНОЙ КОНЦЕНТРАЦИИ РАСТВОРОВ $\text{CaCl}_2 + \text{H}_2\text{O}$

САФАРОВ Д. Т., НАДЖАФОВ Г.Н., ШАХВЕРДИЕВ А. Н.

В настоящей работе впервые приведены зависимости давлений от молярной концентрации растворов $\text{CaCl}_2 + \text{H}_2\text{O}$ до 60 МПа. Для вычисления этих параметров использовано модифицированное уравнение состояния. Полученные значения приведены в виде таблицы и построены графики зависимости этих параметров от молярной концентрации.

PRESSURE DEPENDENCE OF $\text{CaCl}_2 + \text{H}_2\text{O}$ SOLUTION AT THE VAROIUS MOLYARES

SAFAROV J. T., NAJAFOV G.N., SHAHVERDIYEV A. N.

In the present work the pressure dependence of $\text{CaCl}_2 + \text{H}_2\text{O}$ solution at the varoius molal concentrations and up to 60 MPa pressures are given. For the calculation of these parameters the modified equation of a state was used. The obtained values were listed in table and were constructed dependence of these parameters from molal concentration.