



AZƏRBAYCAN RESPUBLİKASININ PREZİDENTİ YANINDA ELMİN İNKİŞAFI FONDU

Azərbaycan Respublikasının Prezidenti yanında Elmin İnkışafı Fonduun
elmi-tədqiqat programlarının, layihələrinin və digər elmi tədbirlərin
maliyyələşdirilməsi məqsədi ilə qrantların verilməsi üzrə
2011-ci ilin 1-ci müsabiqəsinin (EIF-2011-1(3)) qalibi olmuş
və yerinə yetirilmiş layihə üzrə

YEKUN ELMİ-TEXNİKİ HESABAT

Layihənin adı: "Modul tipli, dizel elektrik stansiyalarının tullantı istiliyindən istifadə etməklə Xəzər dənizi suyunun kombinələşdirilmiş şirinləşdirmə texnologiyasının işlənilməsi (Sanqaçal dizel elektrik stansiyasının misalında)"

Layihə rəhbərinin soyadı, adı və atasının adı: Abdullayev Kamal Mixman oğlu
Qrantın məbləği: 40 000 manat

Layihənin nömrəsi: EIF-2011-1(3)- 82/22-M-38

Müqavilənin imzalanma tarixi: 30 sentyabr 2011-ci il

Qrant layihəsinin yerinə yetirilmə müddəti: 12 ay

Layihənin icra müddəti (başlama və bitmə tarixi): 1 oktyabr 2011-ci il – 1 oktyabr 2012-ci il

Diqqət! Bütün məlumatlar 12 ölçülü Arial şrifti ilə, 1 intervalla doldurulmalıdır

Diqqət! Uyğun məlumat olmadığı təqdirdə müvafiq bölmə boş buraxılır

Hesabatda aşağıdakı məsələlər işıqlandırılmalıdır:

- 1 Layihənin həyata keçirilməsi üzrə yerinə yetirilmiş işlər, istifadə olunmuş üsul və yanaşmalar

Sanqaçal dizel elektrik stansiyasının (SDES) monitorinqi həyata keçirilmişdir. Müəyyən edilmişdir ki, stansiyada 18 modul yerləşdirilmişdir və onların hər birinin gücü layihə üzrə 16,6 MVt təşkil edir. Modullardan temperaturu 500°C -ə çatan yanma məhsulları atmosferə xaric olunur. Altı moduldan atılan tullantı istilik qismən stansiyanın öz ehtiyacları kimi istifadə edilir. Digər on iki modulunun ikinci enerji ehtiyatları (İEE) istifadə olunmamaqla bərabər atmosferə atılıraq ətraf mühitə müvafiq ekoloji zərər vurur (istixana effektini artırır). Həmin İEE iki hissədən ibarətdir: yüksək temperaturlu yanma məhsullarından və soyutma sisteminde ayrılan istilikdən.

Faydalı iş əmsali 45% olan hər modulda istilik törətmə qabiliyyəti $35,08 \text{ MC/m}^3$ və sərfi təxminən $3500 \text{ m}^3/\text{saat}$ olan təbii qazdan istifadə edilir. Hər iki növ İEE-nin dəniz suyunun şirinləşdirilməsi üçün istifadəsi böyük maraq doğurur.

SDES-in bir modulunun misalında yanma prosesinin hesabı aparılmışdır və önce yüksək

temperaturlu IEE-nin miqdari təyin edilmişdir. Hesablamalarda praktiki şəraiti nəzərə alaraq, hava artıqlıq əmsalının qiymətinin 1,1-1,4 həddində olması nəzərdə tutulmuşdur. Atılan yanma məhsullarının entalpiyaları $100\text{-}500^{\circ}\text{C}$ temperatur diapazonu üçün təyin edilmişdir. Müəyyən edilmişdir ki, yanma məhsulları öz istiliyinin əsas hissəsini dəniz suyunun şirinləşdirmə qurğusunda istifadə etdikdən sonra temperaturu $100\text{-}180^{\circ}\text{C}$ -dək azaldıla biler. Konkret olaraq yanma prosesinin aşağıdakı göstəriciləri hesablanmışdır:

- 1 m^3 qazın yandırılması üçün tələb olunan havanın nəzəri həcmi – m^3/m^3 ;
- yanma məhsullarının nəzəri həcmi - m^3/m^3 ;
- izafi havanın, su buxarının və yanma məhsullarının ümumi həcmi - m^3/m^3 ;
- havanın və yanma məhsullarının nəzəri entalpiyaları – kC/m^3 ;
- havanın izafi miqdarının və yanma məhsullarının entalpiyaları - kC/m^3 .

Analitik tədqiqatlarla göstərilmişdir ki, dəniz suyunun şirinləşdirilməsi üçün SDES-in hər modulundan atılan yanma məhsullarının $5,19\text{-}7,92 \text{ MC/san}$ miqdarında istiliyi istifadə oluna bilər.

Hər moduldan atılan tullantı istiliyinin ümumi miqdarını (yüksek və alçaq temperaturlu IEE-lərin cəmini - Q_{IEE}) hesablamaq üçün aşağıdakı riyazi ifadə alınmışdır:

$$Q_{IEE} = W_{el} \cdot (1 - \eta_{el} - \varphi_{it}) / \eta_{el}$$

burada, W_{el} – modulun elektrik gücündür, nominal rejimdə $W_{el}=16,6 \text{ MVt}$; η_{el} - modulun faydalı iş əmsalıdır, $\eta_{el}=0,45$; φ_{it} - istilik itkilərini nəzərə alan əmsaldır.

Bu düsturla aparılan hesablamalar göstərir ki, SDES-in bir modulundan atılan və dəniz suyunun şirinləşdirilməsi üçün yararlı olan istiliyin miqdari konkret şəraitdən asılı olaraq $14,0\text{-}23,7 \text{ MC/san}$ təşkil edir. Bu tullantı istiliyin hesabına dəniz suyunun nəzəri olaraq şirinləşdirilməsi mümkün olan miqdari hesablanmışdır. Hesablamalarda istiliyin xüsusi sərfi müasir termiki şirinləşdirmə praktikasına uyğun olaraq $200\text{-}500 \text{ MC/m}^3$ həddində qəbul edilmişdir. İstismar şəraitində $\eta_{el} = 0,35 - 0,45$; $W_{el}=15,8\text{-}16,6 \text{ MVt}$ hədlərində dəyişdikləri də nəzərə alınmışdır. Bu şərtlərə uyğun bir modulun tullantı istiliyi hesabına termiki üsulla şirinləşdirilə bilən dəniz suyunun miqdari hesablanmışdır.

Təyin edilmişdir ki, nəzəri olaraq ancaq termiki üsulla bir moduldan atılan istilik hesabına $2,6\text{-}10,2 \text{ min m}^3/\text{sut}$ miqdarında şirinləşdirilmiş su almaq olar. Bu göstəricinin praktiki qiyməti bir sıra faktordan, o cümlədən termiki distillyasiya qurğusunun növündən, pillələrin sayından, iş parametrlərindən və s-dən asılıdır.

SDES-in modullarından atılan istiliyin hesabına dəniz suyunun yüksək çıxımı termiki və kombinələşdirilmiş şirinləşdirmə texnoloji sxemlərinin səmərəli variantlarının seçilməsi bir modulun misalında aparılmışdır. İlk növbədə dəniz suyunun müxtəlif üsullarla ilkin emalının membranlar üzərində mineral çöküntülərin yaranma potensialına təsiri müəyyən edilmişdir. Göstərilmişdir ki, dəniz suyunun turşulaşdırılması ilə birgə Mg-Na-kationlaşdırma üsulu ilə yumşaldılmasının tətbiqi daha əlverişlidir. Müxtəlif tip membranların (SW, BW) istifadəsinin şirinləşdirmə prosesinin texnoloji göstəricilərinə təsiri tədqiq edilərək hər iki növ membranların istifadə olunması əsaslandırılmışdır. Kombinələşdirilmiş şirinləşdirmə texnoloji sxemlərinin bir neçə variantı işlənilmişdir. Onların işlənilməsində aşağıdakı amillər nəzərə alınmışdır:

- SDES modulunun ancaq yanma məhsulları ilə atılan istiliyin istifadəsi;
- yanma məhsulları ilə bərabər dizel mühərrikinin "soyutma köynəyində" ayrılan istiliyin istifadəsi;
- su qızdırıcı və buخار qazan-utilizatorundan istifadə edilməsi;
- termiki şirinləşdirmə mərhələsində çox pilləli qaynayan tipli buخارlandırıcıların, eləcə də bir və çox pilləli ani qaynayan tipli buخارlandırıcıların istifadə edilməsi.
- termiki şirinləşdirmə mərhələsinin qalıq məhlulu hesabına Mg-Na-kationit süzgəcinin regenerasiyası.

Kombinələşdirmə variantlarının işlənilməsində əsas prinsip kimi dəniz suyunun eks-osmos şirinləşdirmə mərhələsində alınan konsentratın SDES-in modulundan atılan istilik hesabına

termiki şirinləşdirməsi qəbul edilmişdir.

Maddi və istilik balansları əsasında əks-osmos və termiki distillyasiya mərhələsində alınan permeatın və distillyatın sərfini hesablamak üçün riyazi düsturlar çıxarılmışdır:

$$G_{\text{per}} = \frac{10^3 Q_{\text{IEE}} \cdot S_{\text{üf}} \cdot (1 - \alpha)}{g \cdot \alpha \cdot (S_{\text{üf}} - \alpha^{-R} \cdot S_0)}, \text{ kq/san}$$

$$G_{\text{dis}} = 10^3 Q_{\text{IEE}} / g, \text{ kq/san}$$

burada, S_0 və $S_{\text{üf}}$ – uyğun olaraq şirinləşdirilən və üflənən suların duzluluqlarıdır, q/l; Q_{IEE} – ikinci enerji ehtiyatlarının sərfidir, MC/san; α - əks-osmos qurğusunun konsentrata görə çıxımıdır; R – membranın selektivliyidir; g – termiki distillyasiya mərhələsində istifadə edilən tullantı istiliyi xüsusi sərfidir, MC/m³.

Bu düsturlar əsasında kombinələşdirilmiş şirinləşdirmə texnoloji sxemlərinin tədqiqi göstərmişdir ki, ancaq termiki üsulla bir moduldan atılan istilik hesabına nəzəri olaraq 2,6-10,2 min m³/sut şirinləşdirilmiş su almaq olarsa kombinələşdirilmiş variantda həmin suyun miqdarı ~2 dəfə artırıla bilər. Baxılan variantlarda tədqiqat obyekti kimi aşağıdakı texnoloji sxemlər qəbul edilmişlər:

- moduldan atılan istiliyi tam utilizasiyası və su qızdırıcı qazan-utilizatordan istifadə etməklə əks-osmos şirinləşdirmə mərhələsinin konsentratının çox pilləli qaynayan tipli üfqı təbəqəli buxarlandırıcıılarda termiki şirinləşdirilməsi;
- əks-osmos şirinləşdirmə modulunun çoxpilləli ani qaynama qurğusunun soyuducu və regenerativ pillələri arasına qoşulmasına və ekonomayzer tipli qazan-utilizatordan istifadə edilməsi;
- əks-osmos şirinləşdirmə mərhələsinə və onun konsentratının birpilləli ani qaynama buxarlandırıcısında termiki şirinləşdirilməsi.

Hər bir texnoloji sxem üçün riyazi model işlənilmişdir. Bu riyazi modellərə aşağıdakı əsas tənliklər daxil edilmişdir: maddi balans tənlikləri, istilik balans tənlikləri, temperatur depressiya tənlikləri, suyun gizli buxarlanması tənlikləri, istilikötürmə tənlikləri, əlaqə tənlikləri və s.

Seçilmiş texnoloji sxemlərin əsas giriş faktorları kimi əks-osmos mərhələsində konsentratın çıxımı, qazan-utilizatorda onun qızdırılma temperaturu, utilizə edilən istiliyiñ miqdari, termiki distillyasiya mərhələsində pillələrin sayı, üflənən suda duzların konsentrasiyası və s. qəbul edilmişdir.

Tədqiqatlarda şirinləşdirmə sisteminin giriş faktorları kimi aşağıdakılardır:

- sistemə daxil olan dəniz suyuna nisbətən distillyatın xüsusi çıxımı;
- termiki distillyasiya mərhələsinə daxil olan əks-osmos qurğusunun konsentratına nisbətən distillyatın çıxımı;
- şirinləşdirilmiş suyun ümumi çıxımı;
- ikinci enerji ehtiyatlarının istifadəsinin energetik effektivlik göstəricisi;
- istilik mübadilə səthlərinin xüsusi sahəsi və s.

Hər texnoloji sxemin xüsusiyyətlərini nəzərə alaraq hesablama metodikası işlənilmiş, "Basic" dilində hesablama programı tərtib edilmiş və EHM-də sistemin əsas giriş dəyişənlərinin (əks-osmos mərhələsində şirinləşdirilmiş suyun çıxımı, termiki distillyasiya mərhələsində pillələrin sayı, temperatur səviyyəsi və s.) çıxış göstəricilərə (şirinləşdirilmiş suyun sərfi, tələb olunan membranların sayı, qızma səthinin sahəsi və s.) təsiri tədqiq edilmişdir.

Müəyyən edilmişdir ki, su qızdırıcı qazan-utilizatordan istifadə edildikdə bir moduldan atılan bütün istilik utilizasiya edilərsə, sutka ərzində 14 min m³ şirinləşdirilmiş su istehsal oluna bilər. Bu suyun 2 min m³-u üfqı təbəqəli buxarlandırıcıılarda istehsal edilən distillyatın payına düşür. Göstərilmişdir ki, əgər buxar qazan-utilizatoru vasitəsilə hər moduldan atılan və temperaturu 500°C olan yanma məhsullarının istiliyindən (6 MVt) istifadə edilərsə, onda termiki distillyasiya mərhələsində, pillələrin sayından (3-12) asılı olaraq, sutka ərzində 0,5-2,6 min ton distillyat

istehsal etmək olar. Bu halda eks-osmos mərhələsində alınan şirinləşdirilmiş suyun miqdarı sutkada 0,9-3,6 min ton təşkil edəcəkdir.

Tərkibində adiabat tipli termiki şirinləşdirilmə qurğusu olan kombinələşdirilmiş sistemin tədqiqi nəticəsində müəyyən edilmişdir ki, adiabat qurğusunun pillələrinin sayı 8 və utilizasiya olunan istiliyin miqdarı 10 MVT təşkil edərsə, sutka ərzində 6 min m^3 şirinləşdirilmiş su istehsal olunar.

Texnoloji sxemlərin hesablama eksperimentlərinin əsas nəticələrindən biri də ondan ibarətdir ki, sistemin çıxış göstəricilərinə təsir edən çoxsaylı giriş faktorlarından daha əhəmiyyətliləri müəyyən edilmişdir və onlar optimallaşdırma məsələlərinin həllində nəzərə alınmışdır.

Dizel elektrik stansiyalarının modullarından atılan istiliyi istifadə etməklə dəniz suyunun şirinləşdirilməsinin patent səviyyəsində yeni üsulu işlənilmişdir. Üsulan məqsədi dəniz suyunun şirinləşdirmə prosesini sadələşdirməkdən, ucuzlaşdırmaqdan, ekoloji baxımdan təkmilləşdirməkdən və şirinləşdirilmiş suyun çıxımını artırmaqdan ibarətdir. Bu məqsədə nail olmaq üçün dəniz suyu xlorlaşdırılır, şəffaflaşdırılır, 30-35°C-də qızdırılır, turşulaşdırılır, şirinləşdirilmiş su və konsentrat almaqla eks-osmos şirinləşdirilmə prosesi aparılır. Konsentrat Mg-Na-kationlaşdırma üsulu ilə kalsiumsuzlaşdırılır, kationitin regenerasiyası isə üflənən məhlulla aparılır. Eks-osmos şirinləşdirmə mərhələsində şirinləşdirilmiş suyun çıxımı 50% qəbul edilir. Kalsiumsuzlaşdırılmış konsentratın termiki şirinləşdirilməsi bir pilləli adiabatik buxarlandırma və alınan buxarın xarici kondensasiyası ilə aparılır. Üflənən məhlulun temperaturu 40-60°C, duzluluğu 80 q/l-ə çatdırılır və kationitin regenerasiyası üçün istifadə edilir.

Termiki distillyasiya prosesi energetik moduldən atılan istiliyin utilizasiyası ilə temperaturu 150-160°C-dək çatdırılmaqla həyata keçirilir. Sistem üzrə şirinləşdirilmiş suyun çıxımı 78-82%, şirinləşdirilmiş dəniz suyunun qatlaşmış misli isə 7,5-7,8 təşkil edir.

İşlənilmiş şirinləşdirmə sistemlərinin texniki-iqtisadi göstəriciləri sırasında aşağıdakılardan hesablanmışdır:

- hər şirinləşdirmə mərhəlesi üçün kapital qoyuluşları və illik cari xərclər;
- permeatin və distillatın (şirinləşdirilmiş suyun) maya dəyərləri və xüsusi gətirilmiş xərcləri;
- gözlənilən illik iqtisadi səmərə;
- kapital xərcləri ödənilmə müddəti.

Texniki-iqtisadi tədqiqatların əsas hissəsində eks-osmos qurğusunun məhsuldarlığı 3000 ton/sutka, termiki distillyasiya qurğusunun məhsuldarlığı 2000 ton/sutka, qurğunun işləmə müddəti ildə 7000 saat qəbul olunmuşdur. Müəyyən edilmişdir ki, eks-osmos qurğusuna çəkilən kapital xərclər ~580 min dol., 6 pilləli termiki distillyasiya qurğusuna çəkilən xərclər isə (qazan-utilizatorla birlükdə) 985 min dol. təşkil edir. Permeatin maya dəyəri 0,65 dol/ m^3 , distillatın – 0,35 dol/ m^3 səviyyəsində olur. Uyğun olaraq permeatin və distillatın xüsusi gətirilmiş xərcləri 0,78 və 0,62 dol/ m^3 təşkil edir ki, bu da dünyada istifadə edilən analoji qurğuların göstəricilərindən daha kiçikdir. Xərclərin kiçik olmasının əsas səbəbi dizel qurğusunun tullantı istiliyindən istifadəsi və şirinləşdirmə mərhələlərinin səmərəli kombinələşdirilməsi ilə əlaqədardır. İqtisadi səmərənin hesablanmasında baza variantlarında, ədəbiyyata əsasən permeatin xüsusi gətirilmiş xərcləri 0,93 dol/ m^3 , distillatın isə 1,1 dol/ m^3 qəbul edilmişdir.

Eks-osmos şirinləşdirmə mərhələsinin gözlənilən iqtisadi səmərəsi 130 min dol/il, termiki distillyasiya mərhələsinin isə ~280 min dol/il təşkil edir. Yüksek iqtisadi səmərə nəticəsində qurğuya qoyulan kapital xərclərin ödənilmə müddəti təxminən 4,4 il təşkil edir ki, bu da energetika sahəsində qəbul edilmiş norma qiymətindən (~6 il) əhəmiyyətli dərəcədə kiçikdir.

Təklif edilən kombinələşdirilmiş şirinləşdirmə texnologiyaların ekoloji səmərəliliyi ilk növbədə atmosferi istilik çirkənməsindən mühafizəsi ilə əlaqədardır. Belə ki, yüksək temperaturlu yanma məhsulları əvəzinə ($\sim 500^\circ C$) atmosferə temperaturu 170-180°C olan yanma məhsulları atılır. Bununla bərabər atmosferə atılan CO₂, NO_x və SO_x qazlarının da miqdarı azalır. İnşa

ediləcək ekvivalent şirinləşdirmə qurğusunun göstəricilərini nəzərə almaqla, Avropa modelinə görə qəbul olunmuş məhsuldarlıqlarda atmosferə atılan CO₂ qazının azalması – 2220 kq/sut, NO_x qazları üçün – 4,84 kq/sut, SO_x qazları üçün – 32,2 kq/sut təşkil edir.

İşlənilmiş şirinləşdirmə sistemlərinin ekoloji baxımdan qiymətləndirilməsində onu da nəzərə almaq lazımdır ki, dəniz suyunun önce yumşaldılması il ərzində membranların yuyulma sayının və müvafiq olaraq bu məqsədlə istifadə edilən və istifadə edildikdən sonra ətraf mühitə atılan reagentlərin miqdarını 3-4 dəfə azaldır.

Bununla əlaqədar alınan elmi nəticələrin əsasında layihələndirmə işlərini yerinə yetirmək üçün müvafiq texnoloji rəqlamentin hazırlanması tövsiyyə olunur. Önce həmin regionda, perspektivi nəzərə almaqla, su tələbatçılarının dəqiq monitoringinin aparılması tələb olunur. Bunların əsasında Xəzər dənizi suyunun şirinləşdirilməsi üçün Sanqaçal dizel elektrik stansiyasının müvafiq miqdarda modulların sayı və digər məsələlər müəyyənləşdirilə bilər.

2 Layihənin həyata keçirilməsi üzrə planda nəzərdə tutulmuş işlərin yerinə yetirilmə dərəcəsi (faizlə qiymətləndirməli)
100%.

3 Hesabat dövründə alınmış elmi nəticələr (onların yenilik dərəcəsi, elmi və təcrübi əhəmiyyəti, nəticələrin istifadəsi və tətbiqi mümkün olan sahələr aydın şəkildə göstərilməlidir)

Yerinə yetirilmiş tədqiqatların əsas elmi nəticələrinə aşağıdakılardı aid etmək olar:

- əks-osmos termiki distillyasiya şirinləşdirmə üsullarının müsbər cəhətlərini özündə cəmləşdirən və dizel elektrik stansiyalarının modullarından atılan istiliyin istifadəsinə əsaslanan yüksək çıxımlı kombinələşdirilmiş şirinləşdirmə sistemlərinin əsas kəmiyyət qanuna uyğunluqları;
- Xəzər dənizi suyunun xüsusiyyətini nəzərə alaraq şirinləşdirmə texnologiyalarının əsas problemi olan ərpin (CaCO₃, Mg(OH)₂ və CaSO₄) yaranmasının qarşısını almaq üçün Mg-Na-kationlaşdırma üsulu ilə yumşaldılmasının və kationitin reagentsiz regenerasiyasının səmərəliliyinin əsaslandırılması;
- dizel elektrik stansiyasının hər modulundan atılan istiliyin miqdarının təyini və nəzəri olaraq bu istilik hesabına şirinləşdirilə bilən dəniz suyunun miqdarının təyini;
- utilizasiya tipli kombinələşdirilmiş şirinləşdirmə texnoloji sxemlərin əsas variantlarının seçilməsi və əsaslandırılması;
- kombinələşdirilmiş şirinləşdirmə sistemlərinin riyazi modellərinin işlənilməsi və EHM-də aparılan ədədi eksperimentlər vasitəsilə əsas giriş faktorlarının (əks-osmos mərhələsində konsentratın çıxımı, termiki distillyasiya mərhələsində buxarlandırıcının pillələrinin sayı, buxarlanması temperaturu, qalıq məhlulunun konsentrasiyası və s.) çıxış faktorlarına (alınan permeatın və distillyatın miqdarı, şirinləşdirilmiş suyun çıxımı və s.) təsirinin müəyyən edilməsi və giriş faktorlarının optimal qiymətlərinin təyini;
- patent səviyyəsində yeni şirinləşdirmə üsulunun işlənilməsi;
- işlənilmiş şirinləşdirmə sistemlərinin texniki-iqtisadi və ekoloji səmərəliliyinin əsaslandırılması.

Alınan elmi nəticələr yenidirlər və Abşeron yarımadasında yaranmış konkret şəraiti, eləcə də Xəzər dənizi suyunun yüksək ərp əmələ gətirmə potensialını nəzərə almaqla əldə edilmişlər. Nəticələrin elmi əhəmiyyəti onunla əlaqədardır ki, tədqiqatlar Sanqaçal dizel elektrik stansiyasında aparılsa da, metodolji baxımdan belə yanaşma digər oxşar obyektlər üçün də tətbiq edilə bilər.

Alınan nəticələrin təcrübi əhəmiyyəti onunla əlaqədardır ki, Sanqaçal dizel elektrik stansiyasının ərazisində dəniz suyunun iri miqyaslı və az xərc tələb edən şirinləşdirmə qurğusunun praktiki məsələlərini həll etmək üçün zəmin yaradır.

Məlumdur ki, Bakı şəhərindən SDES yerləşən Qaradağ rayonuna bir sıra sənaye

müəssisələrinin köçürülməsi ilə əlaqədar dövlət programı qəbul edilmişdir. Həmin müəssisələrin etibarlı su təchizatı probleminin həlli üçün alınan nəticələr böyük əhəmiyyət kəsb edirlər.

- 4 Layihə üzrə elmi nəşrlər (elmi jurnallarda məqalələr, monoqrafiyalar, icmaller, konfrans materiallarında məqalələr, tezislər) (dərc olunmuş, çapa qəbul olunmuş və çapa göndərilmişləri ayrılıqda qeyd etməklə, uyğun məlumat - jurnalın adı, nömrəsi, cildi, səhifələri, nəşriyyat, indeksi, Impact Factor, həmmüəlliflər və s. bunun kimi məlumatlar - ciddi şəkildə dəqiq olaraq göstərilməlidir) (*surətlərinini kağız üzərində və CD şəklində əlavə etməli!*)

Д.А.Ахмедова, М.М.Агамалиев. Энергосберегающая технология комбинированного орошения морской воды. Энергосбережение и водоподготовка №5(73). Москва. 2011. ISSN 1992-4658. С.37-40 (dərc olunub).

К.М.Абдуллаев, М.М.Агамалиев, Д.А.Ахмедова. Анализ технических аспектов системы комбинированного орошения минерализованных вод с утилизацией ВЭР дизельных ТЭС. Известия высших технических заведений Азербайджана (çapa qəbul olunub).

К.М.Абдуллаев, Д.А.Ахмедова, М.М.Агамалиев. Использование бросового тепла продуктов сгорания Сангачальской ДЭС для орошения морской воды. Проблемы энергетики (çapa qəbul olunub).

А.М.Бабаев, В.Е.Космодамианский, А.М.Мамедова. Исследование режимов катионирования каспийской морской воды перед обратноосмотическим орошением. Экология и водное хозяйство (çapa qəbul olunub).

М.М.Агамалиев, О.О.Алиева, Д.А.Ахмедова. Результаты исследования стадии обратноосмотической системы комбинированного орошения морской воды с использованием вторичных энергоресурсов дизельных электростанции. Экология и водное хозяйство (çapa qəbul olunub).

5 İxtira və patentlər, səmərələşdirici təkliflər

İkinci mərhələnin nəticələri əsasında «Dəniz suyunun şirinləşdirilməsi üsulu» adlı patent «Azərbaycan Respublikasının Standartlaşdırma, Metrologiya və Patent üzrə Dövlət Komitəsi» tərəfindən baxılmaqdadır.

6 Layihə üzrə ezamiyyətlər (ezamiyyə baş tutmuş təşkilatın adı, şəhər və ölkə, ezamiyyə tarixləri, həmçinin ezamiyyə vaxtı baş tutmuş müzakirələr, görüşlər, seminarlarda çıxışlar və s. dəqiq göstərilməlidir) Olmayıb.

7 Layihə üzrə elmi ekspedisiyalarda iştirak (əgər varsa)
Olmayıb.

8 Layihə üzrə digər tədbirlərdə iştirak
Olmayıb.

9 Layihə mövzusu üzrə elmi məruzələr (seminar, dəyirmi masa, konfrans, qurultay, simpozium və s. çıxışlar) (məlumat tam şəkildə göstərilməlidir: a) məruzənin növü: plenar, dəvətli, şifahi və ya divar məruzəsi; b) tədbirin kateqoriyası: ölkədaxili, regional, beynəlxalq)
Olmayıb.

10 Layihə üzrə əldə olunmuş cihaz, avadanlıq və qurğular, mal və materiallar, komplektləşdirmə

	məmələtləri
10.	1 (bir) ədəd Noutbuk – HP Pavilion dv6-6c03sr (Quad-Core A6-3430MX 1.4GHz, 6GB DDR3, 640GB HDD, DVD+/-RW, 1GB ATI RN HD7690M, 802.11 b/g/n WLAN, BT, 15.6 HD w/CAM display, Win7 Home Basic 64 Rus, Product No: B1E47EA#ACB, S/N: 2CE2072GVQ), 1 (bir) ədəd HP USB Optical 3 Button Mouse, Product No: DC369A, 1 (bir) ədəd Noutbuk üçün çanta – PORT Case AVORI AZ BAG CL 15,6.
11	Yerli həmkarlarla əlaqələr Mövcuddur.
12	Xarici həmkarlarla əlaqələr Mövcud deyil.
13	Layihə mövzusu üzrə kadr hazırlığı (əgər varsa) Mövcud deyil.
14	Sərgilərdə iştirak (əgər baş tutubsa) Olmayıb.
15	Təcrübəartırmada iştirak və təcrübə mübadiləsi (əgər baş tutubsa) Olmayıb.
16	Layihə mövzusu ilə bağlı elmi-kütləvi nəşrlər, kütləvi informasiya vasitələrində çıxışlar, yeni yaradılmış internet səhifələri və s. (məlumatı tam şəkildə göstərilməlidir) Olmayıb.

SİFARIŞÇİ:

Elmin İnkışafı Fondu

İCRAÇI:

Layihə rəhbəri

Abdullayev Kamal Mixman oğlu

(imza)

" 9 " 10 2012-ci il

Baş məsləhətçi

Həsənova Günel Cahangir qızı

" " 201 -ci il

Baş məsləhətçi

Babayeva Ədilə Əli qızı

" 9 " 10 2012-ci il



AZƏRBAYCAN RESPUBLİKASININ PREZİDENTİ YANINDA ELMIN İNKİŞAFI FONDU

MÜQAVİLƏYƏ ƏLAVƏ

Azərbaycan Respublikasının Prezidenti yanında Elmin İnkışafı Fonduun
elmi-tədqiqat programlarının, layihələrinin və digər elmi tədbirlərin maliyyələşdirilməsi
məqsədi ilə qrantların verilməsi üzrə
2011-ci ilin 1-ci müsabiqəsinin (EIF-2011-1(3)) qalibi olmuş
və yerinə yetirilmiş layihə üzrə

ALINMIŞ NƏTİCƏLƏRİN ƏMƏLİ (TƏCRÜBİ) HƏYATA KEÇİRİLMƏSİ VƏ LAYİHƏNİN NƏTİCƏLƏRİNDƏN GƏLƏCƏK TƏDQİQATLARDADA İSTİFADƏ PERSPEKTİVLƏRİ HAQQINDA MƏLUMAT VƏRƏQİ (Qaydalar üzrə Əlavə 16)

Layihənin adı: Modul tipli, dizel elektrik stansiyalarının tullantı istiliyindən istifadə etməklə Xəzər
dənizi suyunun kombinələşdirilmiş şirinləşdirmə texnologiyasının işlənilməsi (Sanqaçal dizel elektrik
stansiyasının misalında)"

Layihə rəhbərinin soyadı, adı və atasının adı: Abdullayev Kamal Mixman oğlu

Qrantın məbləği: 40 000 manat

Layihənin nömrəsi: EIF-2011-1(3)- 82/22-M-38

Müqavilənin imzalanma tarixi: 30 sentyabr 2011-ci il

Qrant layihəsinin yerinə yetirilmə müddəti: 12 ay

Layihənin icra müddəti (başlama və bitmə tarixi): 1 oktyabr 2011-ci il – 1 oktyabr 2012-ci il

1. Layihənin nəticələrinin əməli (təcrübi) həyata keçirilməsi

1 Layihənin əsas əməli (təcrübi) nəticələri, bu nəticələrin məlum analoqlar ilə müqayisəli
xarakteristikası

Sanqaçal dizel elektrik stansiyasının misalında ikinci enerji ehtiyatlarının istifadəsinə
əsaslanan əks-osmos və termiki distillyasiya üsullarının müsbət cəhətlərini özündə cəmləşdirən
dəniz suyunun səmərəli kombinələşdirilməş şirinləşdirmə texnologiyaları işlənilmişdir. Dəniz
suyunun şirinləşdirilməsi prosesində meydana çıxan ərp probleminin dəniz suyunu və ya əks-
osmos prosesinin konsentratının ion-mübadilə üsulu ilə (Mg-Na-kationlaşdırma)
yumşaldılmasının səmərəliliyi əsaslandırılmışdır. Kombinələşdirilmiş şirinləşdirmə sistemlərinin
riyazi modeli əsasında ədədi eksperimentlərlə əsas kəmiyyət qanuna uyğunluqları müəyyən
edilmişdir. Göstərilmişdir ki, konkret şəraitdən asılı olaraq, tullantı istilikdən istifadə etməklə

məhsuldarlığı 6-14 min m³/sutka olan şirinləşdirmə kompleksləri yaradıla bilər.

Alınan nəticələrin bu sahədə olan analoqlarla müqayisəsi göstərir ki, həmin analoqlarda Ca ərpi problemini həll etmək üçün suya turşu və anti ərp adlanan xüsusi maddələr verilir. Amma bu tədbirlərin az səmərəli olmasından termiki distillyasiya prosesinin kiçik tempetur diapazonunda (120-40°C) aparılır və suyun buxarlanması misli 2-dən artıq götürülmür. Bu da üflənən suyun miqdarının böyük olmasına gətirib çıxarıır. Termiki distillyasiya prosesinin kiçik temperatur diapazonunda aparılması qurğunun kapital xərclərinin yüksək olmasına gətirib çıxarıır. Çünkü belə temperatur diapazonuna istilik ötürmə əmsalının kiçik qiymətləri (müvafiq olaraq böyük istilik mübadilə səthləri) xarakterikdir.

Təklif edilən texnologiyalarda kalsium ərpinin qarşısını almaq üçün antiərpin verilmə üsuluna alternativ olaraq daha səmərəli Mg-Na-kationlaşdırma üsulundan istifadə edilir. Xərc baxımından bu üsullar az fərqlənsə də, şirinləşdirmə praktikasından məlumdur ki, buxarlanması temperaturu 90-100°C-dən artıq olduqda, antiərplərin parçalanması (termolizi) baş verir və CaSO₄ ərpinin yaranmasının qarşısı alınır. Mg-Na-kationlaşdırma üsulunda isə dəniz suyunun kalsiumdan dərin təmizlənməsi əldə edilir və buxarlanması temperaturunun maksimal qiyməti 160-180°C, buxarlanması misli isə 7-8-ə çatdırılır. Nəticədə şirinləşdirilməyə çəkilən xərclər kəskin azalır.

Ən yaxın analoqa görə şirinləşdirilmiş suyun çıxımı 60% təşkil etdiyi halda, təklif edilən texnologiyalarda bu göstərici 80-85%-ə çatdırılır. Müvafiq olaraq şirinləşdirməyə çəkilən xərclər azalır.

2 Layihənin nəticələrinin əməli (təcrübi) həyata keçirilməsi haqqında məlumat (istehsalatda tətbiq (tətbiqin aktını əlavə etməli); tədris və təhsildə (nəşr olunmuş elmi əsərlər və s. – təhsil sisteminə tətbiqin aktını əlavə etməli); bağlanmış xarici müqavilələr və ya beynəlxalq layihələr (kimlə bağlanıb, müqavilənin və ya layihənin nömrəsi, adı, tarixi və dəyəri); dövlət proqramlarında (dövlət orqanının adı, qərarın nömrəsi və tarixi); ixtira üçün alınmış patentlərdə (patentin nömrəsi, verilmə tarixi, ixtiranın adı); və digərlərində)

Д.А.Ахмедова, М.М.Агамалиев. Энергосберегающая технология комбинированного опреснения морской воды. Энергосбережение и водоподготовка №5(73). Москва. 2011. ISSN 1992-4658. С.37-40 (dərc olunub).

К.М.Абдуллаев, М.М.Агамалиев, Д.А.Ахмедова. Анализ технических аспектов системы комбинированного опреснения минерализованных вод с утилизацией ВЭР дизельных ТЭС. Известия высших технических заведений Азербайджана (çapa qəbul olunub).

К.М.Абдуллаев, Д.А.Ахмедова, М.М.Агамалиев. Использование бросового тепла продуктов сгорания Сангачальской ДЭС для опреснения морской воды. Проблемы энергетики (çapa qəbul olunub).

А.М.Бабаев, В.Е.Космодамианский, А.М.Мамедова. Исследование режимов катионирования каспийской морской воды перед обратноосмотическим опреснением. Экология и водное хозяйство (çapa qəbul olunub).

М.М.Агамалиев, О.О.Алиева, Д.А.Ахмедова. Результаты исследования стадии обратноосмотической системы комбинированного опреснения морской воды с использованием вторичных энергоресурсов дизельных электростанции. Экология и водное хозяйство (çapa qəbul olunub).

İkinci mərhələnin nəticələri əsasında «Dəniz suyunun şirinləşdirilməsi üsulu» adlı patent

2. Layihənin nəticələrindən gələcək tədqiqatlarda istifadə perspektivləri

1 Nəticələrin istifadəsi perspektivləri (fundamental, tətbiqi və axtarış-innovasiya yönü elmi-tədqiqat layihə və programlarında; dövlət programlarında; dövlət qurumlarının sahə tədqiqat programlarında; ixtira və patent üçün verilmiş ərizələrdə; beynəlxalq layihələrdə; və digərlərində)

Alınan nəticələr müvafiq dövlət programlarında istifadə edilə bilər. Məlumdur ki, Bakı şəhərində sosial və ekoloji vəziyyəti yaxşılaşdırmaq məqsədilə burada yerləşən bir sıra sənaye müəssisəsinin (neft emalı zavodlarının, vəqon təmiri zavodunun və s.) Sanqaçal dizel elektrik stansiyası yerləşən Qaradağ rayonuna köçürülməsi haqqında dövlət planı mövcuddur.

Dünya praktikası göstərir ki, dəniz kənarında yerləşdirilən belə müəssisələrin etibarlı su təchizatı suyun şirinləşdirmə texnologiyaları əsasında həyata keçirilə bilər. Bu baxımdan Sanqaçal dizel elektrik stansiyasının ikinci enerji ehtiyatlarından istifadə etməklə Xəzər dənizinin şirinləşdirmə texnologiyaları iri miqyaslı və kiçik xərcli şirinləşdirmə qurğularının layihə-axtarış işlərinin yerinə yetirilməsi üçün istifadə edilə bilər.

SİFARIŞÇI:

İCRAÇI:

Elmin İnkışafı Fondu

Baş məsləhətçi

Həsənova Günel Cahangir qızı

(imza)

“—” 201-ci il

Dəyərli 2009 N: 10/10

Baş məsləhətçi

Babayeva Ədilə Əli qızı

AB

(imza)

“3” 10 201-ci il

Layihə rəhbəri

Abdullayev Kamal Mixman oğlu

Abdullayev Kamal Mixman oğlu

(imza)

“10” 10 201-ci il



AZƏRBAYCAN RESPUBLİKASININ PREZİDENTİ YANINDA ELMİN İNKİŞAFI FONDU

MÜQAVİLƏYƏ ƏLAVƏ

Azərbaycan Respublikasının Prezidenti yanında Elmin İnkışafı Fonduun
elmi-tədqiqat programlarının, layihələrinin və digər elmi tədbirlərin
maliyyələşdirilməsi məqsədi ilə qrantların verilməsi üzrə
2011-ci ilin 1-ci müsabiqəsinin (EIF-2011-1(3)) qalibi olmuş
və yerinə yetirilmiş layihə üzrə

ALINMIŞ ELMİ MƏHSUL HAQQINDA MƏLUMAT (Qaydalar üzrə Əlavə 17)

Layihənin adı: Modul tipli, dizel elektrik stansiyalarının tullantı istiliyindən istifadə etməklə Xəzər dənizi suyunun kombinələşdirilmiş şirinləşdirmə texnologiyasının işlənilməsi (Sanqaçal dizel elektrik stansiyasının misalında)"

Layihə rəhbərinin soyadı, adı və atasının adı: Abdullayev Kamal Mixman oğlu

Qrantın məbləği: 40 000 manat

Layihənin nömrəsi: EIF-2011-1(3)- 82/22-M-38

Müqavilənin imzalanma tarixi: 30 sentyabr 2011-ci il

Qrant layihəsinin yerinə yetirilmə müddəti: 12 ay

Layihənin icra müddəti (başlama və bitmə tarixi): 1 oktyabr 2011-ci il – 1 oktyabr 2012-ci il

Diqqət! Bütün məlumatlar 12 ölçülü Arial şrifti ilə, 1 intervalla doldurulmalıdır

1. Elmi əsərlər (sayı)

No	Tamlıq dərəcəsi	Dərc olunmuş	Çapa qəbul olunmuş və ya çapda olan	Çapa göndərilmiş
1.	Elmi məhsulun növü 1. Monoqrafiyalar həmçinin, xaricdə çap olunmuş	-	-	
2.	Məqalələr həmçinin xarici nəşrlərdə	-	4	
3.	Konfrans materiallarında	1	-	

	məqalələr	-	-	
	O cümlədən, beynəlxalq konfras materiallarında	-	-	
4.	Məruzələrin tezisləri	-	1	
	həmçinin, beynəlxalq tədbirlərin toplusunda	-	-	
5.	Digər (icmal, atlas, kataloq və s.)	-	-	

2. İxtira və patentlər (sayı)

Nö	Elmi məhsulun növü	Alınmış	Verilmiş	Ərizəsi verilmiş
1.	Patent, patent almaq üçün ərizə	-	1	
2.	İxtira	-	-	
3.	Səmərələşdirici təklif	-	-	

3. Elmi tədbirlərdə məruzələr (sayı)

Nö	Tədbirin adı (seminar, dəyirmə masa, konfrans, qurultay, simpozium və s.)	Tədbirin kateqoriyası (ölkədaxili, regional, beynəlxalq)	Məruzənin növü (plenar, dəvətli, şifahi, divar)	Sayı
1.		-	-	
2.		-	-	
3.		-	-	

SİFARIŞÇI:

Elmin İnkışafı Fondu

Baş məsləhətçi

Həsənova Günel Cahangir qızı

(imza)

"—" 201_-ci il

Dəydəmizəva X. Nəfərov

Baş məsləhətçi

Babayeva Ədilə Əli qızı

Ə. A.

(imza)

" 9 " 10 2012-ci il

İCRAÇI:

Abdullayev Kamal Mixman oğlu

K. M. Abdullayev

(imza)

" 9 " 10 2012-ci il