

ŞTANQLI QUYU NASOS QURĞUSUNUN İŞİ VAXTI DİNAMİKİ SƏVİYYƏ RƏQSLƏRİNİN RİYAZİ MODELİNİN TƏDQİQİ

Dəmirova C.R.

Ştanqlı quyu nasosları (ŞQN) ilə istismar üsulu çox etibarlı və iqtisadi cəhətdən səmərəlidir. Ştanqlı quyu nasoslarının bu xüsusiyyətlərini qoruyub saxlamaq üçün bir sıra şərtlərin olması vacibdir: mayenin temperaturu 80°C -dən 130°C ; suyun minerallaşması 10mg/l -dən; mexaniki qarışıkların konsentrasiyası 10mg/l -dən; kükürdün konsentrasiyası 50mg/l -dən aşağı olmalıdır; sulaşması 99%-i aşmamalıdır, maksimal özlülüyü $0,025\text{Pa·san}$ olmalıdır. Bundan başqa, daha iki göstərici də tətbiq olunur: nasosun qəbulunda sərbəst qaz 10%-dən aşağı olmalıdır (qaz separatorlarından istifadə etdikdə bu 75% ola bilər); səmt suyunun hidrogen göstəricisi $4,2-8\text{pH}$. Bu göstəricilərin bütün dəsti uyğun gəldikdə nasos heç bir problem olmadan uzun müddət işləyir. Lakin neftin daha dərin laylardan çıxarılması, tərkibinin qatlaşması (özlü və ya özlü plastik, yaxud da yüksək qaz, su faktorlu qarışiq şəkildə olması); təzyiqin döyüntülü, sıçrayışlı təsiri; temperatur düşgüsü, müxtəlif dinamik qüvvələrin təsiri və s. Neft-qazçıarma sahələrində, ayrı-ayrı quyularда qeyri-stasionar iş rejimi yaradır ki, bu da öz növbəsində imtinaların, boş dayanmaların sayını artırır.

Ştanqlı quyu nasosunun (SQN) qeyri-stasionar iş rejimində istifadə olunması vaxtı işin effektliliyi dinamiki səviyyənin rəqslərinin nizamlanmasından daha çox asılıdır. Bu problemə həsr edilmiş mövcud olan bir sıra işlərlə [1,2,3] yanaşı, bu sahə üzrə tədqiqat işlərinin effektivliyini yüksəltmək tələb olunur.

SQN ilə istismar olunan quyuda boruarxsı sahədə dinamiki səviyyənin rəqslərinin ölçüsünü qiymətləndirmək üçün şəkil 1-də təqdim edilmiş sxemdən istifadə etmək olar.

Quyu dibindən quyu ağzına hesablama istiqamətini müsbət kimi qəbul edib, yəni səviyyənin artımını müsbət, azalmasını isə – mənfi hesab edəcəyik. Əgər nasosun gedişlərinin sayı kifayət qədər böyükdürsə (dəqiqədə vahidən onlarla gedişə qədər) hesab etmək olar ki, lay əhəmiyyətsiz təzyiq dəyişikliyinə reaksiya verməyi çatdırır. Bu halda neft layından quyuya aşağıdakı bərabərliklə yazılı bilən qərarlaşmış axın müşahidə olunur

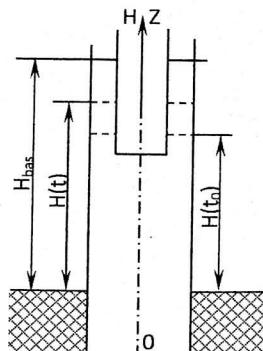
$$Q_{lay} = k_g (P_{lay} - P_{q..d.})^n \quad (1)$$

burada k_g - məhsuldarlıq əmsalı, $\frac{m^3}{s \cdot MPa}$; $P_{lay} - P_{q..d.}$ - təzyiqlər düşən; $P_{lay}, P_{q..d.}$ - müvafiq olaraq lay və quyu dibi təzyiqlərdir, MPa; n – düzülmə xarakterinin göstəricisi olub, $0,5 \div 1$ qiymətləri arasında dəyişir.

Sovurmanın gedişi üçün növbəti məhsuldarlıq balans tənliyini yazmaq olar:

$$Q_{nasos} = Q_{lay} + Q_{boru arx} \quad (2)$$

burada Q_{nasos} – sormanın gedişində nasosa daxil olan mayenin miqdarı, m^3 ; $Q_{boru arx}$ – sorma



Şəkil 1. Quyunun boru arxası sahəsində dinamiki səviyyənin vəziyyətinin sxemi

gedişində boruarxsı sahədən na-sosa daxil olan mayenin miqdardır, m^3 .

$P_{quyu dibi}$ və $Q_{boru arx}$ - ni $H(t)$ dinamiki səviyyənin cari vəziyyəti ilə ifadə edib

$$P_{quyu dibi} = \frac{\rho g H(t)}{10}; \quad Q_{quyu dibi} = \frac{dH(t)}{dt} \cdot f_{boru arx} \quad (3)$$

və hesab etsək ki, plunjerin sürəti harmonik qanun üzrə dəyişir, onda alarıq:

$$k \left[P_{qat} - \frac{\rho g \cdot H(t)}{10} \right] + \frac{dH(t)}{dt} \cdot f_{boru arx} = F \frac{dS}{dt} \quad (4)$$

burada $H(t)$ - dinamiki səviyyənin cari vəziyyəti, m ; $f_{boru arx}$ - boruarxsı fəzanın en kəsik sahəsi, $f_{boru arx} = \frac{\pi}{4} (D^2 - d^2) \text{ m}^2$; F -

nasosun plunjerinin en kəsik sahəsi, m^2 ; dS/dt - nasosun plunjerinin yerdəyişmə sürəti, m/san ; S -sovurma taktının başlanğıcından plunjerin gedişi, m ; t -sovurma taktının başlanğıcından hesablanan cari vaxt, san ; t_0 - nasosun işinin bir yarıperiyoddakı vaxtıdır, san .

$$F \frac{ds}{dt} = k P_{lay} - \frac{\rho g k}{10} \cdot H(t) + f_{boru arx} \frac{dH(t)}{dt} \quad (5)$$

$$F \frac{ds}{dt} + \frac{k \rho g}{10} \cdot H(t) - f_{boru arx} \frac{dH(t)}{dt} = k P_{lay},$$

$$\left[s' = \frac{ds}{dt} \right] \text{ və } \left[H'(t) = \frac{dH(t)}{dt} \right]$$

$$F s' + \frac{k \rho g}{10} \cdot H(t) - f_{boru arx} H'(t) = k P_{lay}.$$

Hər tərəfi $f_{boru arx}$ bölüb

$$\frac{F}{f_{boru arx}} s' + \frac{k \rho g}{10 f_{boru arx}} \cdot H(t) - H'(t) = k \frac{P_{lay}}{f_{boru arx}}$$

$\frac{k\rho g}{10f_{boru\ arx}} = a$ ilə ifadə edək və alınan ifadəni hissə-hissə integrallayaq

$$\frac{F}{f_{boru\ arx}} s' + \alpha \cdot H(t) - H'(t) = k \frac{P_{lay}}{f_{boru\ arx}} \quad (6)$$

bir sıra çevrilmələrdən sonra alıraq

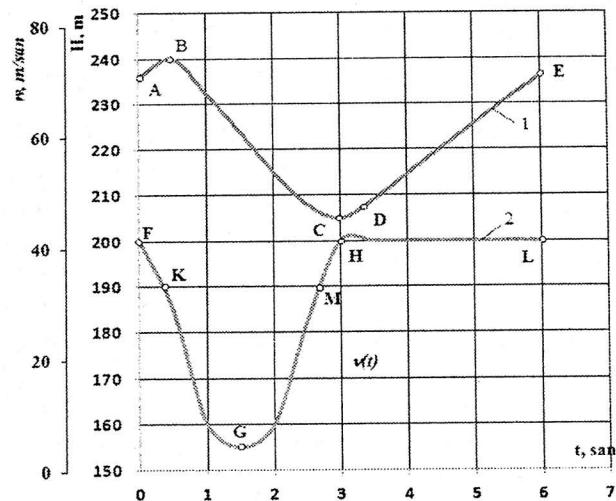
$$H(t) = \frac{10P_{lay}}{\rho g} - \frac{F \cdot S_0}{2f_{boru\ arx} \left[a^2 + \left(\frac{\pi}{t_0} \right)^2 \right]} \cdot \frac{\pi}{t_0} \cdot \left[\frac{\pi}{t_0} \cdot \frac{e^{-at}}{1-e^{-at}} + a \sin \frac{\pi t}{t_0} - \frac{\pi}{t_0} \cos \frac{\pi t}{t_0} \right] \quad (7)$$

Quyuda nasos və layın qeyri-stasionar iş rejimində birgə işi zamanı dinamiki səviyyə rəqslerinin sürətinin təyini üçün (7) tənliyini diferensiallayaq:

$$w(t) = \frac{F \cdot S_0}{2f_{boru\ arx} \left[a^2 + \left(\frac{\pi}{t_0} \right)^2 \right]} \cdot \left(\frac{\pi}{t_0} \right)^2 \cdot \left[a \frac{e^{-at}}{1-e^{-at}} - a \cos \frac{\pi t}{t_0} - \frac{\pi}{t_0} \sin \frac{\pi t}{t_0} \right] \quad (8)$$

$P_{lay} = 10 \text{ MPa}$; mayenin sıxlığı $\rho = 10^3 \text{ kg/m}^3$; rəqslerin sayı – dəqiqədə 10 olan hal üçün asılılıq əyriləri qurulmuşdur (şəkil 2). Şəkildən göründüyü kimi, sorma gedisiinin başlangıcında (əyrinin AB hissəsi) və onun sonunda (CD hissəsi) dinamiki səviyyənin artımı gedir. Plunjerin aşağı gedisi vaxtı (DE) səviyyənin bərpası, demək olar ki, düz xətt üzrə gedir.

Dinamiki səviyyənin ən böyük sürətinə sormanın (G nöqtəsi) orta taktları uyğundur. (8) tənliyindən belə nəticə çıxır: nasoslarların bərabər məhsuldarlığı, lakin vurmanın müxtəlif parametrlərində quyuların boruarxası sahəsində səviyyə bərabərdir. Bu vəziyyətin sübutu üçün şəkil 2-yə baxaq.



Şək. 2. Şəngli quyu nasosu istifadə olunan quyulararda dinamik səviyyə rəqslerinin amplitudu (1) və sürəti (2) ($k=0,8 \frac{\text{m}^3}{\text{san}}$, $n=10$, $s=1,8\text{m}$; $f=3830\text{mm}^2$; $F=2500\text{mm}^2$).

$t = \frac{t_0}{2}$ şərti daxilində (8) tənliyindən maksimal sürət üçün aşağıdakı ifadəni təyin edək:

$$w_{\max} = \frac{F \cdot S'_0}{2f_{boru\ arx} \left[a^2 + \left(\frac{\pi}{t_0} \right)^2 \right]} \cdot \frac{\pi^2}{t_0} \cdot \left[a \cdot \frac{e^{-\frac{a t_0}{2}}}{1-e^{-a t_0}} - \frac{\pi}{t_0} \right], \quad (9)$$

(7) tənliyində a^2 və $\frac{\pi}{t_0}$ - sonsuz kiçik kəmiyyətlərdir.

α və $\frac{\pi}{t_0}$ - ifadələrinin qiymətləndirilməsi üçün $t_0 = 1,5 - 30 \text{san}$ (yurğalanmaların dəqiqədə 5-dən 15-ə qədər sayına uyğun olan), $k = (0,5 - 100) \cdot 0,8 \frac{\text{m}^3}{\text{san}} \cdot MPa$ və $f_{boru arx}$ -nın praktiki mümkün olan qiymətlərindən istifadə edək. Hesablamalar göstərdi ki, hətta a^2 -nın ən böyük qiymətləri belə $\left(\frac{\pi}{t_0}\right)^2 [\text{MPa}]$ -nın 2-3%-ni təşkil edir.

Nəticə: Şanqlı quyu nasoslarının qeyri-stasionar iş rejimində işi zamanı mayenin (neftin) dinamiki səviyyəsinin rəqslerinin amplitudu və sürətini təyin edən analitik ifadə alınmışdır. Alınmışdır ki, əgər nasosun diametri qaldırıcı boruların diametrindən daha çox olarsa, onda nasos və istismar kəməri arasında həlqəvi aralıqda mayenin sürəti dinamiki səviyyənin sürətindən böyük olur, bu da nasosun silindrinə həlqəvi aralıqdan qazın artımına imkan yaradır və nəticədə verim əmsalı aşağı düşür.

Ədəbiyyat

1. А.Н. Адонин. «Добыча нефти штанговыми насосами», М.: Недра, 1979, 213 с.
2. А.Х. Халафбеков, В.В.Сазонов. «Исследование нагрузок на труб при работе глубинно-насосной установки» в сборнике «Вопросы техники добычи нефти», Выпуск XX, Изд-ва Недра, Ленинград. отд., 1968, 112-119с.
3. Мирзаджанзаде А.Х., Ентов В.М. Гидродинамика в бурении. - М.: Недра, 1986. - 196с.