УДК 662.6/.9 (045)

¹**С.О. Пузік,** к.т.н., доц. ²**А.В. Гвоздецький,** пров. інж.

УРАХУВАННЯ КОНВЕКТИВНИХ ПОТОКІВ, ЩО ВИНИКАЮТЬ У ПАЛИВІ ПІД ЧАС ЙОГО ВІДСТОЮВАННЯ В РЕЗЕРВУАРАХ

Національний авіаційний університет ¹E-mail: s.puzik@email.ua ²E-mail: tsvyah@ukr.net

Складено систему рівнянь, яка описує розрахунок нагрівання палива від повітря навколишнього середовища в наземних, напівзаглиблених і заглиблених резервуарах. Запропоновано методику розрахунків конвективних потоків, які виникають у паливі під час його відстоювання при різному розташуванні резервуарів

Ключові слова: відстоювання, конвективні потоки, паливо, резервуар.

Постановка проблеми

Найбільш простим і доступним методом очищення палив є відстоювання, але воно ефективне лише за умови достатньої різниці в густин часток забруднень і палива.

Для відстоювання палив у резервуарах встановлена норма – 4 год на 1 м висоти наливу продукту в резервуар.

Таким чином, час осадження забруднень у резервуарі місткістю 50 м³, повністю наповненого паливом, становить більше 11 год.

Значна витрата часу на очищення палив у гравітаційному полі Землі є суттєвим недоліком цього методу.

Тривалість відстоювання залежить від швидкості осадження часток забруднень.

Для визначення швидкості відстоювання *v*, користуються формулою Стокса:

$$v = \frac{2R^2g}{9\eta} (\gamma_3 - \gamma_{\pi}), \qquad (1)$$

де *R* – радіус частки забруднення, мкм;

g – прискорення вільного падіння (9,81 м/c²);

 η – в'язкість палива, кгс · с/м²;

 $\gamma_{_3}$ – густина частки забруднення, кг/м 3 ;

 $\gamma_{\rm m}$ – густина палива, кг/м³.

Отже, швидкість осадження залежить від: – густини часток забруднення;

© С.О. Пузік, А.В. Гвоздецький, 2012

– в'язкості;

– густини палива.

Розрахункові значення, отримані за формулою (1) для наземних резервуарів, не точні і в переважно не відповідають дійсності [1].

Крім того, при цих розрахунках не враховуються інші фактори, які суттєво впливають на швидкість і кількісний склад часток, які осідають.

Одним із таких факторів є вплив на частки забруднень, що осідають, конвективних потоків, які виникають в паливі при зміні його температури в резервуарі.

Аналіз досліджень і публікацій

На основі експериментальних даних Н.Н. Константинов установив, що частина тепла, яка отримується стінкою наземного резервуара внаслідок сонячної радіації, переходить від стінки до палива [2]. При цьому до прилеглого до стінки шару продукту виникають висхідні потоки, які виносять на поверхню з нижніх шарів частину палива разом із забрудненнями.

Верхні шари продукту нагріваються за рахунок тепла, що отримується від газового простору й оточуючих його стінок та даху.

Температура верхніх шарів деякий час буває вище температури навколишнього повітря. Температура бокової стінки у верхньому шарі продукту з тіньової сторони буває нижча температури у прилеглих шарах палива. Це призводить до виникнення у стінки (з тіньової сторони) спадного конвективного потоку, що захоплює верхній шар продукту відповідної товщини (менший, ніж при висхідному потоці) і опускає деяку кількість палива з верхнього в нижні шари.

Для розрахунку максимально можливої витрати продукту у висхідному конвективному потоці на сонячній стороні резервуара на деякій глибині h Н. Н. Константинов рекомендує таку формулу:

$$G_{\max} = \frac{\pi Dq}{2C\frac{dt}{dx}h},$$

де π – константа (3,14);

D – діаметр резервуара, м;

q – середній питомий тепловий потік через стінку на висоті h, ккал/(м³ · год);

C – питома теплоємкість палива, ккал/(кг \cdot^0 C);

 $\frac{dt}{dx}$ – зміна температури по вертикалі ре-

зервуара (рис. 1).

Витрата продукту G_{max} , а отже, і швидкість висхідного потоку залежать від величини похідної $\frac{dt}{dx}$.



Рис. 1 Схема конвективних потоків біля стінки горизонтальних наземних резервуарів

Оскільки $\frac{dt}{dx}$ збільшується в напрямку від дна резервуара до поверхні продукту, то G_{max} і швидкість потоку більша в нижніх шарах та менша у верхніх шарах палива.

Таким чином, паливо постійно знаходиться в резервуарах у русі, швидкість якого залежить від інтенсивності сонячної радіації.

Забруднення залучаються в цей рух, тому відокремлення їх від палива шляхом відстоювання є малоефективним.

Мета роботи – для уточнення швидкості відстоювання палива в резервуарах з урахуванням сил конвекивних потоків скласти систему рівнянь, яка описує розрахунок нагрівання від сонячної радіації палива в наземних, напівзаглиблених і заглиблених резервуарах.

Розрахунок нагрівання палива в наземних, напівзаглиблених і заглиблених резервуарах

Для розрахунку кількості тепла, що йде на нагрів визначеної кількості палива в резервуарі від початкової температури t_n до кінцевої t_k залежно від температури повітря навколишнього середовища t_n , необхідно визначити сумарну складову теплових потоків сонячних променів у визначеному об'ємі палива.

У загальному випадку повну кількість тепла, що йде на нагрів палива, *q* визначають за формулою [3]:

$$q = Gc(t_{\rm \scriptscriptstyle K} - t_{\rm \scriptscriptstyle I}) + KF\tau(t_{\rm \scriptscriptstyle H} - t_{\rm \scriptscriptstyle cep}),$$

де G – вага палива, кг;

K – повний коефіцієнт теплопередачі від навколишнього середовища до палива, ккал/($M^2 \cdot rog \cdot C$);

F – площа поверхні нагріву, м²;

τ – час нагріву палива, с;

 $t_{\rm cep}$ – середня температура палива, ⁰С;

$$t_{\rm cep} = \frac{1}{2} (t_{\rm m} + t_{\rm \kappa}) \ .$$

Кінцеву температуру t_{κ} палива в резервуарі після нагріву за час τ можна визначити:

$$t_{\rm \tiny K} = t_{\rm \tiny H} + (t_{\rm \tiny H} - t_{\rm \tiny II}) e^{\frac{KF\tau}{GC}}$$

Найбільшою складністю для підрахунку величини повної кількості тепла $q \in$ визначення повного коефіцієнту теплопередачі від температури повітря навколишнього середовища до палива K.

Значення *К* можна визначити тільки з урахуванням характеру теплопередачі через поверхню резервуара (стінка, дно, дах).

Як відомо, є три види розташування резервуарів:

- наземний (рис. 2);
- напівзаглиблений (рис. 3);
- заглиблений (рис. 4).

Слід розглядати кожен тип окремо, оскільки характер теплопередачі через поверхню цих резервуарів буде різним.



Рис. 2. Наземний резервуар *1* – резервуар; 2 – стійка резервуара;

3 -грунт



Рис. 3. Напівзаглиблений резервуар: 1 – резервуар; 2 – грунт



Рис. 4. Заглиблений резервуар:

1 – резервуар;

2 – ґрунт

Для наземних резервуарів повний коефіцієнт теплопередачі від навколишнього середовища до палива *К* визначають за формулою

$$K = \frac{K_{ct}F_{ct} + K_{AH}F_{AH} + K_{A}F_{A}}{F_{ct} + F_{AH} + F_{A}},$$

де K_{cr} , $K_{дH}$, K_{d} – коефіцієнти теплопередачі через стінку, дно і дах резервуара відповідно, ккал/(м² · год ·⁰ C);

 $F_{\rm cr}$, $F_{\rm дh}$, $F_{\rm d}$ – площі поверхні стінки, дна і даху резервуара відповідно, м².

Коефіцієнти теплопередачі через стінку *K*_{ст} наземного резервуара визначають за формулою

$$K_{\rm cr} = \frac{1}{\frac{1}{a_1} + \sum_{i=1}^{i=n} \frac{\delta_i}{\lambda_i} + \frac{1}{a_2}},$$
 (2)

де a_1 , a_2 – внутрішній і зовнішній коефіцієнти теплопередачі для резервуарів, ккал/(м² · год ·⁰ C);

 δ_i – товщина листів *i*-го шару стінки металу резервуара, м;

 λ_i – коефіцієнт теплопередачі і-го шару стінки металу резервуара, ккал/(м² · год ·⁰ C).

Значення внутрішнього коефіцієнта теплопередачі *a*₁ визначаємо за емпіричною формулою

$$a_1 = \varepsilon \frac{\lambda_p}{d} (\text{GrPr})^n,$$

де ε, *n* – сталі коефіцієнти, які залежать від критеріїв GrPr (див. таблицю);

 λ_p – коефіцієнт теплопередачі резервуара, ккал/(м² · год ·⁰ C);

d – діаметр резервуара, м.

Значення коефіцієнтів є, п

GrPr	3	n
$10^{-3} - 5 \cdot 10^{3}$	1,18	0,125
$5 \cdot 10^3 - 2 \cdot 10^7$	0,54	0,25
$2 \cdot 10^7 - 10^{13}$	0,135	0,33

Зовнішній коефіцієнт теплопередачі *a*₂ слід приймати з урахуванням не тільки конвекції, але й випромінювання:

 $a_2 = a_{\rm K} + a_{\rm B},$

де a_{κ} , – коефіцієнт конвекції резервуара, ккал/($M^2 \cdot rod \cdot^0 C$);

 $a_{\rm B}$ – коефіцієнт випромінювання резервуара, ккал/(м² · год ·⁰ C).

Для орієнтовних розрахунків величину $K_{\rm cr}$ для наземних резервуарів можна приймати $K_{\rm cr} = 3-5$ ккал/(м² · год ·⁰ C).

Для визначення коефіцієнта теплопередачі через дно резервуара $K_{\rm дн}$ використовуємо формулу

$$K_{\rm gH} = \frac{1}{\frac{1}{a_1} + \sum_{i=1}^{i=n} \frac{\delta_i}{\lambda_i} + \frac{\pi D}{8\lambda_{\rm rp}}},$$
(3)

де, λ_{rp} – коефіцієнт теплопровідності грунту, ккал/(м² · год ·⁰ C).

Коефіцієнт теплопередачі через дах резервуара K_{∂} визначається з рівняння

$$K_{_{\pi}} = \frac{1}{\frac{1}{a'_{_{1}}} + \frac{\delta_{_{2}}}{\lambda_{_{e\kappa}}} + \sum_{i=1}^{i=n} \frac{\delta_{_{i}}}{\lambda_{_{i}}} + \frac{1}{a_{_{2}}}},$$
(4)

де a_1' – коефіцієнт теплопередачі від поверхні палива в газовий простір резервуара, ккал/(м² · год ·⁰ C);

δ₂ – товщина газового простору над поверхнею палива, м;

 $\lambda_{e\kappa}$ – еквівалентний коефіцієнт теплопровідності газоповітряної суміші, ккал/(м² · год ·⁰ C):

$$\lambda_{e\kappa} = \epsilon_{\kappa} \lambda_{\text{пов}}$$
,

де є_к – коефіцієнт конвекції для повітря;

 $\lambda_{\text{пов}}$ – коефіцієнт теплопровідності повітря, ккал/(м² · год ·⁰ C).

Для повітря коефіцієнт конвекції \mathcal{E}_{κ} визначають за формулою

$$\varepsilon_{\kappa} = A \delta_2 \sqrt[4]{\frac{t_3 - t_{\pi}}{\delta_2}},$$

де A – коефіцієнт, що дорівнює 19,4; 16,7; 14,8 за температури газу 0; 50; 100 [°]C відповідно;

 t_3 – температура поверхні палива в резервуарі, ⁰С;

 $t_{\rm д}$ – температура даху резервуару, ⁰С.

Для наземних резервуарів коефіцієнти $K_{,}$ та $K_{,,}$ в багато разів менші за коефіцієнт $K_{,,}$ тому при розрахунках, які не потребують великої точності, величиною $K_{,}$ та $K_{,,}$ можна знехтувати.

Орієнтовно приймається:

$$K_{\mu} = 0,5$$
 ккал/(м² · год ·⁰ C);

 $K_{\partial H} = 1$ ккал/(м² · год ·⁰ C).

Повний коефіцієнт теплопередачі від навколишнього середовища до палива *К* для напівзаглибленого резервуара визначають за формулою

$$K = \frac{K_{\rm cr}^{\rm n} F_{\rm n} + K_{\rm cr}^{\rm rp} F_{\rm rp}}{F_{\rm n} + F_{\rm rp}},$$

де K_{cr}^{n} , K_{cr}^{rp} – коефіцієнти теплопередачі через стінку в повітря і ґрунт відповідно для напівзаглиблених резервуарів, ккал/(м² · год.⁰ C);

 $F_{\rm n}$, $F_{\rm rp}$ – площа поверхні стінок напівзаглиблених резервуарів стичних з повітрям та грунтом відповідно, м².

Значення коефіцієнта K_{cr}^{n} знаходимо з виразів (1), (2), (3), оскільки напівзаглиблений резервуар розташований на 50 % в грунті та на 50 % на поверхні:

$$K_{\rm cr}^{\rm n} = \frac{\frac{1}{2}K_{\rm cr}F_{\rm cr} + K_{\rm n}F_{\rm n}}{\frac{1}{2}F_{\rm cr} + F_{\rm n}}.$$

Значення коефіцієнта K_{cr}^{rp} знаходимо за формулою

$$K_{\rm cr}^{\rm rp} = \frac{1}{\frac{1}{a_1} + \sum_{i=1}^{i=n} \frac{\delta_i}{\lambda_i} + \frac{h_0}{2\lambda_{\rm rp}} + \frac{1}{a_{2\to n}}}$$

де h_0 – глибина занурення резервуара в грунт, м;

 $a_{2\to\pi}$ – коефіцієнт теплопередачі від поверхні ґрунту в повітря, ккал/(м² · год ·⁰ C):

 $a_{2 \to n} = 10 - 15$ ккал/(м² · год ·⁰ C).

Повний коефіцієнт теплопередачі від навколишнього середовища до палива *К* для заглибленого резервуару визначаємо за формулою

$$K = \frac{1}{\frac{1}{a_1} + \sum_{i=1}^{i=n} \frac{\delta_i}{\lambda_i} + \frac{1}{a_{2 \to rp}}},$$

де $a_{2\to rp}$ – коефіцієнт теплопередачі від поверхні резервуара через ґрунт в атмосферне повітря, ккал/(м² · год ·⁰ C) :

$$a_{2 \to rp} = 4 - 6 \ \kappa \kappa a \pi / (M^2 \cdot rog \cdot^0 C)$$

Висновки

1. Важливим фактором, що впливає на швидкість відстоювання палив у резервуарах, є конвективні потоки часток забруднень, які виникають унаслідок нагрівання палива в резервуарі від температури навколишнього середовища. Величина конвективних потоків у паливі залежить від теплопередачі від температури повітря навколишнього середовища до палива.

2. Складено і розв'язано систему рівнянь, яка описує розрахунок нагрівання палива від температури навколишнього середовища в наземних, напівзаглиблених і заглиблених резервуарів.

Література

1. *Пузік С. О.* Визначення швидкості та часу відстоювання реактивних палив / С. О. Пузік, А. В. Гвоздецький // Проблеми тертя та зношування: наук.–техн. зб. – К.: НАУ–друк, 2010. – № 52. – 178–184 с.

2. Литвинов А. А. Технология и техника заправки воздушных судов / А. А. Литвинов, А. М. Ипатов. – М.:Машиностроение, 1976. – 176 с.

3. *Коршунов Е. С.* Промысловый транспорт нефти и газа / Е. С. Коршунов, С. Г. Едигаров. – М.: Недра, 1975. – 296 с.

Стаття надійшла до редакції 10.10.2011.