

ASUPRA CALCULULUI PRESIUNII FILMULUI DE LUBRIFIANT ÎN LAGĂRUL SOLICITAT CICLIC VARIABIL

Valeriu Certan conf.univ. dr.ș.t

Universitatea Tehnică a Moldovei

Abstract: Funcționarea lagărului hidrodinamic se bazează pe principiul obținerii portanței la curgerea lubrifiantului prin două suprafețe neparalele când presiunea din film, care echilibrează sarcina aplicată este creată prin mișcarea relativă a suprafețelor.

Cuvintele cheie: Lagăr de alunecare, ungere hidrodinamică, presiune, spin de lubrifiant, grosimea filmului de lubrifiant.

Întroducere

Cu apariția materialelor pentru lagărele cu alunecare, care dispun de o rezistență satisfăcătoare în diferite ramuri ale construcțiilor de mașini o largă răspândire au lagărele cu palier scurt, lungimea căruia este o parte din diametru. Folosirea acestor lagăre urmărește scopul micșorării masei și dimensiunilor de gabarit.

Necătfînd la folosirea largă a lagărelor cu palier scurt, la moment calculele acestora încă sunt într-o stare puțin satisfăcătoare. Întrădevăr factorul principal, care determină capacitatea portantă și fiabilitatea lagărului este stratul de lubrifiant care separă suprafețele de alunecare. Însă și-n prezent rămîne actuală problema influenței lungimii lagărului asupra grosimii stratului de lubrifiant, solicitarea ciclic variabilă etc.

Teoria ungerii lagărelor cu palier lung dau rezultate satisfăcătoare pentru calculul lagărelor cu un palier deoarece lungimea este un factor auxiliar care poate fi luat aproximativ cu o influență parabolic sau cu un alt coeficient de corecție. Însă atunci cînd lungimea lagărului devine mărime mică, teoria lagărelor cu palier lung devine mai puțin folosită, aceasta poate servi numai la analize calitative.

În această direcție trebuie menționate lucrările Muskat și Morgan [4,5]. H. Reissner a analizat problema lagărului solicitat cu sarcină constant pentru condiția existenței stratului de lubrifiant continuu în spațiul gol. Însă această condiție se îndeplinește numai pentru excentricitatea mai mică ca 0,5 conform recomandărilor lui Sommerfeld [6]. Rezultatele lui H. Reissner și pentru acest interval al jocului este departe de o soluție finală.

În această lucrare se încearcă de-a determina presiunea în stratul de lubrifiant continuu în spațiul gol pentru lagărul de lungime finită.

Ecuția de bază și condițiile de frontieră a problemei

Ecuția pentru distribuția presiunii în stratul de lubrifiant a fost obținută de Reynolds []. Pentru cazul general această ecuație are forma

$$\frac{\partial}{\partial x} \left(h^3 \frac{\partial p}{\partial x} \right) + \frac{\partial}{\partial x} \left(h^3 \frac{\partial p}{\partial z} \right) = 6\eta \left[(U_0 + 3U_1) \frac{\partial h}{\partial x} + 2V \right]$$

unde: x – coordonata pe suprafața de alunecare după direcția vitezei relative;

z – coordonata pe suprafața de alunecare după direcția perpendiculară la direcția mișcării relative;

y – coordonata perpendiculară la suprafața de alunecare;

U_0 – viteza pentru $y=0$; U_1 – viteza pentru $y=h$;

$$V = \frac{dh}{dt}$$

Pentru cazul care se examinează în care se presupune că fusul nu se rotește, atunci

$$U_0 = 0 \text{ și } U_1 = 0$$

Prin urmare ecuația lui O. Reynolds obține forma

$$\frac{\partial}{\partial x} \left(h^3 \frac{\partial p}{\partial x} \right) + \frac{\partial}{\partial z} \left(h^3 \frac{\partial p}{\partial z} \right) = 12\eta \frac{dh}{dt}.$$

Grosimea filmului de lubrifianț are forma $h = \delta - e \cos \varphi$, unde $\delta = R - r$; e – distanța dintre centre (fig.1)

$$\frac{dh}{dt} = -\cos \varphi \frac{de}{dt}.$$

Înlocuindu-l pe x cu produsul razei r la unghiul φ , se obține

$$\frac{\partial}{r \partial \varphi} \left(h^3 \frac{\partial p}{r \partial \varphi} \right) + \frac{\partial}{\partial z} \left(h^3 \frac{\partial p}{\partial z} \right) + 12\eta \cos \varphi \frac{de}{dt} = 0 \quad (1,a)$$

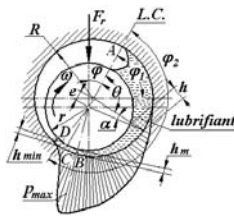
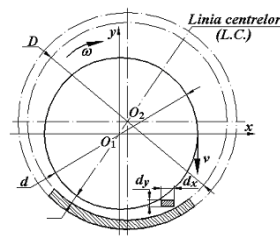
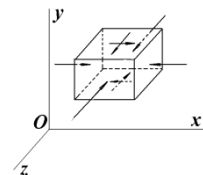


Fig.1



a)



b)

Fig.2

Originea sistemului de coordonate se va lua la suprafața părții frontale a fusului. Lungimea fusului se va nota cu l . Condițiile de frontieră la suprafață pentru oroblena considerată sunt: $p=0$, pentru $z=0$, $z=l$

și pentru $\varphi = \pm \frac{\pi}{2}$

Deducerea elementară a ecuației lui O. Reynolds

Fie între două plăci paralele a și b , care pot să se apropie una de alta, rămânând paralele, se mișcă un mediu continuu lichid de o viscozitate oarecare. Particulele lichidului se mișcă sub acțiunea diferenței de presiune și forțele de frecare. Grosimea stratului de lichid h se va considera ca mărime mică în comparație cu alte dimensiuni. Considerând grosimea de lichid mărime mică se poate considera, că presiunea în stratul de lichid se schimbă numai în lungul plăcilor, altfel spus în direcțiile axelor x și z . Cu varierea presiunii după direcția grosimii stratului se va neglija, $\frac{\partial p}{\partial y} = 0$.

De asemenea poate fi considerat (din motivul grosimei stratului de lichid ca mărime mică și paralelismului plăcilor), că schimbarea de viteze a particulelor după direcția în lungul axelor x și z de asemenea ca mărimi mici în comparație cu cele după direcția axei y .

În cele ce urmează se vor lua forțele care solicită volumul elementar de forma unui paralelipiped (fig.2). Pe fațetele perpendicular la axa y , după direcția axei x acționează forțele de frecare $-\eta \frac{\partial v}{\partial y} dx dz$

$$\text{și } +\eta \left(\frac{\partial v}{\partial y} + \frac{\partial^2 v}{\partial y^2} dy \right) dx dz.$$

Cu forțele de frecare de pe celelalte fațete se poate neglija, deoarece schimbarea vitezelor pe acestea sunt mici.

Pe fațetele, perpendicular la axa z , acționează forțele de presiune $p dy dz$ și $\left(p + \frac{\partial p}{\partial x} dx \right) dy dz$.

În fig.2 sunt prezentate forțele care se referă la axele x și z . Forțele neglijate de ordin mic în fig.2 nu sunt prezentate.

Neglijând cu forța de inerție a particulei, din condiția de echilibru a forțelor se obține:

$$\frac{\partial p}{\partial x} = \eta \frac{\partial^2 v}{\partial y^2} .$$

După integrarea dublă se obține:

$$v = \frac{1}{2\eta} \frac{\partial p}{\partial x} y^2 + ay + b .$$

Plăcile considerate pot numai să se apropie una de alta rămânând paralele între ele. Acceptând ipoteza că lichidul se lipește ideal de plăci, pentru condițiile de frontieră rezultă că pentru $y=h$ și $y=0$, $v=0$.

În final se obține

$$v = \frac{1}{2\eta} \frac{\partial p}{\partial x} y(y-h) .$$

Viteza maximă se obține pentru $y = \frac{h}{2}$

$$v_{\max} = -\frac{1}{8\eta} \frac{\partial p}{\partial x} h^2 .$$

Viteza medie într-o careva secțiune de înălțimea h , și lățimea dz alcătuiește $\frac{2}{3}$ de la valoarea cea maximă

$$v_{\text{med}} = -\frac{1}{12\eta} \frac{\partial p}{\partial x} h^2 \quad (a)$$

Fie că placa de sus se deplasează în jos astfel încât rămâne paralelă ei însăși. În acest moment în stratul considerat își iau apariția presiuni variabile. În cele ce urmează se vor stabili relații între viteza deplasării plăcii, $\frac{\partial h}{\partial t}$, grosimea stratului de lichid h și presiunea în acesta p . Cu acest scop se va folosi ipoteza mediului continuu. Cantitatea de lubrifianț care se scurge din volumul elementar în formă de paralelepiped, cu dimensiunile Δx , Δz , Δh , la deplasarea plăcii de sus în jos la distanța de Δh va fi egală cu $\Delta x \times \Delta z \times \Delta h$ (fig.3).

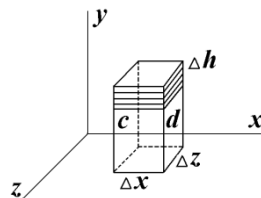


Fig.3

Să calculăm cantitatea de lichid care se va scurge prin pereții laterali ai paralelipipedului elementar. Cantitatea de lichid care se va scurge prin peretele c altfel numit *debetul* de scăpări va fi:

$$Q_c = (v_{\text{med}})_x h_x \Delta z \Delta t = -\frac{1}{12\eta} \left(\frac{\partial p}{\partial x} h^3 \right)_x \Delta z \Delta t$$

Cantitatea de lichid care se va scurge prin peretele lateral d al paralelipipedului elementar va fi:

$$Q_d = -\frac{1}{12\eta} \left(\frac{\partial p}{\partial x} h^3 \right)_{x+\Delta x} \Delta z \Delta t .$$

Diferența dintre Q_d și Q_c va fi:

$$\begin{aligned} Q_d - Q_c &= -\left[\frac{1}{12\eta} \left(\frac{\partial p}{\partial x} h^3 \right)_{x+\Delta x} - \frac{1}{12\eta} \left(\frac{\partial p}{\partial x} h^3 \right)_x \right] \Delta z \Delta t = \\ &= \left[-\frac{1}{12\eta} \frac{\partial}{\partial x} \left(\frac{\partial p}{\partial x} h^3 \right) + s_1 \right] \Delta x \Delta z \Delta t \end{aligned}$$

În mod analogic se va obține cantitatea de lichid care se va scurge prin peretii laterali al paralelipipedului elementar perpendicular la axa z va fi:

$$\left[-\frac{1}{12\eta} \frac{\partial}{\partial z} \left(\frac{\partial p}{\partial z} h^3 \right) + s_2 \right] \Delta x \Delta z \Delta t$$

Dacă să se adune aceste cantități de lichid scurs *debetul*, care fiind egalat volumului $\Delta x \times \Delta z \times \Delta t$ și trecând la limită se va obține:

$$\frac{1}{12\eta} \frac{\partial}{\partial x} \left(\frac{\partial p}{\partial x} h^3 \right) + \frac{1}{12\eta} \frac{\partial}{\partial z} \left(\frac{\partial p}{\partial z} h^3 \right) = \frac{\partial h}{\partial t}.$$

Ecuția diferențială obținută se numește ecuația presiunilor care își iau apariția la curgerea unui fluid între două suprafețe aflate în mișcare de alunecare.

Bibliografie

1. Constantinescu, V.N. ș.a. Lagăre cu alunecare, București Ed. Tehnica, 1980.
2. Frene J, Nicolas D, Deguerce B, Berthe D, Godet M. Lubrication hidrodinamicque-paliers et debutees, Ed.Eyrolles, Paris 1990.
3. Hamrock B.J., Fundamentals of fluid film lubrication, R.R.Donneley & Sons Company, New York 1994.
4. Muscat M., Morgan F. The Theory of the Thick Film Lubrication of a Complete Journal Bearing of Finite Length // J. Appl. – 1938, Vol. 9. – p. 393-409.
5. Muscat M., Morgan F. The Theory of the Thick Film Lubrication of a Complete Journal Bearing of Finite Length with arbitrary of the lubrication source // J. Appl. Phus. – 1939 Vol. 10, nr.1, p. 46-61.
6. Sommerfeld A. Zur Theorie der Schmiermittel reiburg. // Zhscher. Techn. Phys. . –nr.3, 4 . -1921