ключается соответствующее тепловое оборудование, собственно, вся линия подготовки битума в традиционном ее понимании. Это оправдывает необходимость ожидаемого увеличения времени перемешивания компонентов АБС в смесителе. Сохранение производительности АБЗ может быть обеспечено, например, за счет применения двух смесителей вместо одного в составе технологической линии. Энергозатраты на производство 1 т капсулированного битума, требуемые непосредственно для работы капсулятора, оцениваются в 0,1 кг условного топлива на 1 т битума, или  $\approx 0,006$  кг на 1 т АБС. Очевидно, что они несоизмеримы с потерями энергии в существующей теплотехнологической цепи подготовки битума. Это и определяет энергоэффективность предлагаемой технологии.

Представлена кафедрой ПТЭ и ТТ

Поступила 28.03.2003

УДК 697.921.45

## АНАЛИЗ АЭРОДИНАМИЧЕСКИХ РЕЖИМОВ ПОМЕЩЕНИЙ ЖИЛЫХ ЗДАНИЙ

## Канд. техн. наук СИЗОВ В. Д., кандидаты техн. наук, доценты АКЕЛЬЕВ В. Д., АРЕСТОВИЧ А. И., БЫКОВСКИЙ С. Г.

#### Белорусский национальный технический университет

Рассматривается воздушная среда многоэтажного жилого (гражданского) здания с наружными ограждениями из капиллярно-пористых материалов (рис. 1, 2). Оконные и дверные проемы проницаемы для наружного воздуха. В результате естественного тепло- и массопереноса происходит движение газов, водяных паров, пыли и теплоты, поля скоростей и концентраций которых взаимозависимы и представляют комплекс разнородных, но взаимосвязанных процессов. Движение воздуха и газов, распространение теплоты подчиняются общим законам сохранения и превращения материи и энергии.

Тепломассопотоки здания могут быть описаны дифференциальными уравнениями сплошности движения (Навье-Стокса, Бернулли), теплопроводности (Фурье – Кирхгофа), уравнениями переноса вещества и теплообмена на границе твердого тела и жидкости.

Диапазоны реальных температур, градиентов давлений и скоростей дают основание считать, что исследуемая система может рассматриваться как несжимаемая, так как ее скорости значительно меньше скорости распространения звука. В этом случае воздушная среда оказывает сопротивление всестороннему сжатию и обладает легкой подвижностью.



Рис. 1. Вертикальная схема тепло- и массопотоков в помещениях жилого здания

В основную систему уравнений входят тепловые и материальные балансы для всех характерных объемов и поверхностей, выделенных в расчетной схеме жилого помещения (рис. 2). В общем виде состав системы уравнений следующий.

• Уравнения баланса массы и теплоты нижней зоны (I):

$$\sum_{i=1}^{n} j_{i}^{1} A_{i}^{1} = 0 ; \quad \sum_{i=1}^{n} q_{i}^{1} A_{i}^{1} = 0 ,$$

где  $j_i^{I}$ ,  $q_i^{I}$  – потоки массы и теплоты через единицу поверхности площадью  $A_i^{I}$  в зоне, расположенной на расстоянии 1/3 высоты помещения от уровня пола в единицу времени, кг/(м<sup>2</sup> · ч), Вт/м<sup>2</sup>.

• Уравнения баланса массы и теплоты средней зоны (II):

$$\sum_{i=1}^{n} j_{i}^{II} A_{i}^{II} = 0; \quad \sum_{i=1}^{n} q_{i}^{II} A_{i}^{II} = 0,$$

где  $j_i^{II}$ ,  $q_i^{II}$  – потоки массы и теплоты через единицу поверхности площадью  $A_i^{II}$  в зоне, расположенной на расстоянии 2/3 высоты помещения от уровня пола в единицу времени, кг/(м<sup>2</sup> · ч), Вт/м<sup>2</sup>.



Рис. 2. Горизонтальная схема тепло- и массопотоков в квартире

# • Уравнения баланса массы и теплоты верхней зоны (III):

$$\sum_{i=1}^{n} j_{i}^{\text{III}} A_{i}^{\text{III}} = 0 ; \quad \sum_{i=1}^{n} q_{i}^{\text{III}} A_{i}^{\text{III}} = 0 ,$$

где  $j_i^{III}$ ,  $q_i^{III}$  – потоки массы и теплоты через единицу поверхности площадью  $A_i^{III}$  в зоне, расположенной на расстоянии 2/3 высоты помещения от уровня пола в единицу времени, кг/(м<sup>2</sup> · ч), Вт/м<sup>2</sup>. • Уравнения баланса массы и теплоты трех зон (0):

$$\sum_{i=1}^{n} j_{i}^{0} A_{i}^{0} = 0 ; \qquad \sum_{i=1}^{n} q_{i}^{0} A_{i}^{0} = 0 ,$$

где  $j_i^0$ ,  $q_i^0$  – суммарная плотность потока массы и теплоты через единицу поверхности площадью  $A_i^0$  в единицу времени, кг/(м<sup>2</sup> · ч), Вт/м<sup>2</sup>.

Гидравлические потери давления на трение  $\Delta p_{\rm rp}$  и местные сопротивления  $\Delta p_{\rm u}$  определяются выражением

$$\Delta p_0 = \Delta p_{\rm TD} + \Delta p_{\rm M} \,. \tag{1}$$

Их значения вычисляются по формулам

$$\Delta p_{\rm rp} = \xi_{\rm rp} \frac{L}{d} \frac{w^2}{2} \rho; \qquad (2)$$

$$\Delta p_{\rm M} = \xi_{\rm M} \frac{w^2}{2} \rho , \qquad (3)$$

где  $\xi_{\rm тр}$  – коэффициент гидродинамического сопротивления на трение;  $\xi_{\rm m}$  – то же местных сопротивлений; *L*, *w*,  $\rho$  – соответственно длина, м, скорость, м/с и плотность, кг/м<sup>3</sup>, потока; *d* – эквивалентный диаметр, м, определяемый выражением  $d = 4A/\Pi$ , в котором *A*,  $\Pi$  – соответственно площадь, м<sup>2</sup>, и «смоченный» периметр, м, «живого» поперечного сечения потока.

Коэффициент гидродинамического сопротивления для ламинарного потока по Хагену–Пуазейлю вычисляется по формуле

$$\xi_{\rm TD} = 64/{\rm Re}\,,\tag{4}$$

где Re = wd/v – число Рейнольдса; v – коэффициент кинематической вязкости воздуха,  $M^2/c$ .

Для турбулентного режима коэффициент гидродинамического сопротивления вычисляется по формуле

$$\xi_{\rm m} = 0.3164 / {\rm Re}^{0.25}$$
 (5)

Закон сохранения массы для потока воздуха можно представить уравнением

$$\frac{\partial p}{\partial \rho} + \operatorname{div}(\rho w) = 0, \qquad (6)$$

которое при  $\rho$  = const принимает вид

$$\operatorname{div}(w) = \frac{\partial w_x}{\partial x} + \frac{\partial w_y}{\partial y} + \frac{\partial w_z}{\partial z} = 0.$$
(7)

64

Из (7) следует, что при движении несжимаемой жидкости скорость ее объемной деформации равна нулю. При установившемся режиме течения жидкости в потоке ее расход в каждом сечении остается постоянным, т. е.

$$\int_{i} \rho_{i} w_{m} dA = \text{const}, \qquad (8)$$

где  $w_m$  – скорость движения жидкости в точке *m*, нормальная к элементу поверхности *dA*. Если скорости совпадают с направлением нормали к поверхности интегрирования, а в поперечном сечении значения плотности и скорости не изменяются, то

$$\rho_i w_i A_i = \text{const} \,. \tag{9}$$

Для влажного воздуха плотность потока может быть вычислена по формуле

$$\rho = \frac{\rho(28,95 - 10,93\varphi)}{8314,41(t + 273)} = \frac{0,00131\rho(2,649 - \varphi)}{(t + 273)}.$$
 (10)

Используя (2), (4), (10), получим формулу для расчета потерь давления на трение при ламинарном режиме движения воздушного потока

$$\Delta p_{\rm Tp}^{\rm nam} = \frac{64}{\rm Re} \frac{L\Pi w^2}{4A2} \frac{0.00131p(2.649 - \varphi)}{(t + 273)} = \frac{0.00262wL\Pi^2 vp(2.649 - \varphi)}{A^2(t + 273)} \,. \tag{11}$$

Из выражений (1)...(4), (10), (11) получим уравнения для расчета общих потерь давления при ламинарном режиме движения воздушного потока

$$\Delta p_{o}^{\pi_{\text{AM}}} = \frac{0.00262 w L v \Pi^{2} p(2.649 - \varphi)}{A^{2} (t + 273)} + \xi_{\text{M}} \frac{w^{2}}{2} \frac{0.00131 p(2.649 - \varphi)}{(t + 273)} = \frac{0.00065 w p(2.649 - \varphi)}{(t + 273)} \left(\frac{0.00197 L \Pi^{2} v}{A^{2}} + \xi_{\text{M}} w\right).$$
(12)

Из выражений (1)...(3), (5), (10) получим формулу для расчета потерь давления на трение при турбулентном режиме движения воздушного потока

$$\Delta p_{\tau p}^{\tau y p} = \frac{0,3164 \cdot 0,00131p(2,649 - \varphi)\Pi^{1,25}Lw^{1,75}v^{0,25}}{A^{1,25} \cdot 11,3(t + 273)} =$$
$$= \frac{0,000036p(2,649 - \varphi)\Pi^{1,25}Lw^{1,75}v^{0,25}}{A^{1,25}(t + 273)}.$$
(13)

Общие потери давления для турбулентного режима можно рассчитать по формуле

$$\Delta p_{o}^{\text{Typ}} = \frac{0,000036p(2,649 - \varphi)w^{1.75}}{(t + 273)} \left(\frac{\Pi^{1.25}Lw^{0.25}v^{0.25}}{A^{1.25}}\right) + 0,00062\xi_{\text{M}}.$$
 (14)

В качестве примера вычислим потери давления для ламинарного и турбулентного режимов по формулам (12) и (14) при следующих исходных данных:

$$p = 101325 \text{ Ta}; t = 10 \text{ °C}; v = 14,16 \cdot 10^{-6} \text{ m}^2/\text{c}; \varphi = 0,5; w = 0,6 \text{ m/c};$$

$$L = 7 \text{ m}; A = 0,000071 \text{ m}^2; \Pi = 0,0094 \text{ m}; \xi_{\text{m}} = 0.$$

$$\Delta p_o^{\pi \text{am}} = \frac{0,00065 \cdot 0,6 \cdot 101325 \cdot (2,649 - 0,5)}{10 + 273} \times \left(\frac{0,00197 \cdot 7 \cdot 14,16 \cdot 0,0094^2}{10^6 \cdot 0,000071^2} + 0\right) = 0,102 \text{ Ta};$$

$$\Delta p_o^{\text{Typ}} = \frac{0,00036 \cdot 101325 \cdot (2,649 - 0,5) \cdot 0,6^{1.75}}{10 + 273} \times \frac{0,0094^{1.25} \cdot 7 \cdot 0,6^{0.25} \cdot 14,16^{0.25}}{1000007^{1.25}} = 33,6 \text{ Ta}.$$

Оценим влияние относительной влажности воздуха на потери давления при ламинарном и турбулентном режимах, принимая:  $\varphi_1 = 0,3$ ;  $\varphi_2 = 0,7$ ; p = 101325 Па; t = 10 °C;  $\nu = 14,16 \cdot 10^{-6}$  м<sup>2</sup>/c; w = 0,6 м/c; L = 7 м; A = 0,0000071 м<sup>2</sup>.

При ламинарном режиме результаты следующие:

$$\Delta p_{o1}^{\pi_{AM}} = \frac{0,00065 \cdot 0,6 \cdot 101325 \cdot (2,649 - 0,3)}{283} \times \left(\frac{0,00197 \cdot 7 \cdot 14,16 \cdot 0,0094^2}{10^6 \cdot 0,0000071^2}\right) = 0,111 \,\Pi a;$$
$$\Delta p_{o2}^{\pi_{AM}} = \frac{0,00065 \cdot 0,6 \cdot 101325 \cdot (2,649 - 0,7)}{283} \times \left(\frac{0,00197 \cdot 7 \cdot 14,16 \cdot 0,0094^2}{10^6 \cdot 0,0000071^2}\right) = 0,092 \,\Pi a;$$

$$\Delta p_{0.cp}^{\pi am} = 0,1016 \ \Pi a.$$

•

При турбулентном режиме результаты следующие:

$$\Delta p_{o1}^{\text{Typ}} = \frac{0,000036 \cdot 101325 \cdot (2,649 - 0,3) \cdot 0,6^{1,75}}{10 + 273} \times \frac{0,0094^{1,25} \cdot 7 \cdot 0,6^{0,25} \cdot 14,16^{0,25}}{1000000^{0,25} \cdot 0,0000071^{1,25}} = 36,8 \text{ Ta};$$

$$\Delta p_{o2}^{\text{Typ}} = \frac{0,000036 \cdot 101325 \cdot (2,649 - 0,7) \cdot 0,6^{1,75}}{10 + 273} \times \frac{0,0094^{1,25} \cdot 7 \cdot 0,6^{0,25} \cdot 14,16^{0,25}}{1000000^{0,25} \cdot 0,0000071^{1,25}} = 30,56 \text{ Ta};$$

$$\Delta p_{o,cp}^{\text{Typ}} = 33,63 \text{ Ta}.$$

Результаты расчетов для ламинарного и турбулентного режимов показывают, что относительная влажность воздуха  $\varphi$  оказывает влияние на потери давления. Поэтому для точных расчетов следует использовать формулы (12) и (14). При относительной влажности воздуха  $\varphi = 0,5$  эти формулы для ламинарного и турбулентного режимов имеют вид:

$$\Delta p_{o}^{\pi_{\text{AM}}} = \frac{0,00139wp}{t+273} \left( \frac{0,00197L\Pi^{2}v}{A^{2}} + \xi_{\text{M}}w \right); \tag{15}$$

$$\Delta p_{o}^{\text{typ}} = \frac{0,000077 p w^{1.75}}{t + 273} \left( \frac{\Pi^{1.25} L w^{0.25} v^{0.25}}{A^{1.25}} \right) + 0,00062 \xi_{\text{M}} \,. \tag{16}$$

Оценим влияние атмосферного давления на потери давления при ламинарном и турбулентном режимах, принимая:  $p_1 = 97307 \text{ Па}$ ;  $p_2 = 102641 \text{ Па}$  (остальные исходные данные оставим без изменения).

Для ламинарного режима получены следующие результаты:

$$\Delta p_{01}^{\pi_{AM}} = \frac{0,00065 \cdot 0,6 \cdot 97309 \cdot (2,649 - 0,5)}{10 + 273} \times \\ \times \left(\frac{0,00197 \cdot 7 \cdot 14,16 \cdot 0,0094^2}{10^6 \cdot 0,0000071^2}\right) = 0,098 \ \Pi a;$$
$$\Delta p_{02}^{\pi_{AM}} = \frac{0,00065 \cdot 0,6 \cdot 102641 \cdot (2,649 - 0,5)}{10 + 273} \times \\ \times \left(\frac{0,00197 \cdot 7 \cdot 14,16 \cdot 0,0094^2}{10^6 \cdot 0,0000071^2}\right) = 0,103 \ \Pi a;$$
$$\Delta p_{0,c0}^{\pi_{AM}} = 0,101 \ \Pi a.$$

67

Для турбулентного режима получены следующие результаты:

$$\Delta p_{o1}^{\text{Typ}} = \frac{0,000036 \cdot 97309 \cdot (2,649 - 0,5) \cdot 0,6^{1.75}}{10 + 273} \times \frac{0,0094^{1.25} \cdot 7 \cdot 0,6^{0.25} \cdot 14,16^{0.25}}{1000000^{0.25} \cdot 0,0000071^{1.25}} = 32,1 \,\Pi a;$$

$$\Delta p_{o2}^{\text{Typ}} = \frac{0,000036 \cdot 102641 \cdot (2,649 - 0,5) \cdot 0,6^{1.75}}{10 + 273} \times \frac{0,0094^{1.25} \cdot 7 \cdot 0,6^{0.25} \cdot 14,16^{0.25}}{1000000^{0.25} \cdot 0,0000071^{1.25}} = 34,08 \,\Pi a;$$

$$\Delta p_{ocn}^{\text{Typ}} = 33,08 \,\Pi a.$$

Приведенные расчеты показывают, что потери давления при ламинарном и турбулентном режимах зависят от барометрического давления. Для выполнения точных расчетов следует использовать уравнения (12) и (14). При давлении p = 101325 Па эти формулы для ламинарного и турбулентного режимов имеют вид:

$$\Delta p_{\rm o}^{\rm nam} = \frac{65,86w(2,649-\phi)}{t+273} \left( \frac{0,00197L\Pi^2 \nu}{A^2} + \xi_{\rm M} w \right); \tag{17}$$

$$\Delta p_{o}^{\text{ryp}} = \frac{3,647 w^{1.75} (2,649 - \phi)}{t + 273} \left( \frac{\Pi^{1.25} L w^{0.25} v^{0.25}}{A^{1.25}} \right) + 0,00062 \xi_{\text{M}} \,. \tag{18}$$

Формулы (15) и (16) или (17) и (18) при  $\phi = 0,5 = \text{const}$  и p = 101325 = const можно представить в виде:

$$\Delta p_{\rm o}^{\rm nam} = \frac{140,84w}{t+273} \left( \frac{0,00197L\Pi^2 v}{A^2} + \xi_{\rm M} w \right); \tag{19}$$

$$\Delta p_{o}^{\text{Typ}} = \frac{7,802w^{1.75}}{t+273} \left( \frac{\Pi^{1.25}Lw^{0.25}v^{0.25}}{A^{1.25}} \right) + 0,00062\xi_{\text{M}} \,. \tag{20}$$

Оценим влияние вязкости на потери давления при ламинарном и турбулентном режимах, принимая:  $v_1 = 11,994 \cdot 10^{-6} \text{ m}^2/\text{c}$ ;  $t_1 = -24 \text{ °C}$ ;  $v_2 = 14,88 \cdot 10^{-6} \text{ m}^2/\text{c}$ ;  $t_2 = 18 \text{ °C}$  (остальные исходные данные оставим без изменения).

Для ламинарного режима получены следующие результаты:

$$\begin{split} \Delta p_{o1}^{nam} &= \frac{0,00065 \cdot 0,6 \cdot 101325 \cdot (2,649 - 0,5)}{273 - 24} \times \\ &\times \left(\frac{0,00197 \cdot 7 \cdot 11,994 \cdot 0,0094^2}{10^6 \cdot 0,0000071^2}\right) = 0,0988 \ \Pi a; \\ \Delta p_{o2}^{nam} &= \frac{0,00065 \cdot 0,6 \cdot 101325 \cdot (2,649 - 0,5)}{273 + 18} \times \\ &\times \left(\frac{0,00197 \cdot 7 \cdot 14,88 \cdot 0,0094^2}{10^6 \cdot 0,0000071^2}\right) = 0,1048 \ \Pi a; \\ &\Delta p_{o.ep}^{nam} = 0,102 \ \Pi a. \end{split}$$

Для турбулентного режима получены следующие результаты:

$$\Delta p_{01}^{\text{ryp}} = \frac{0,000036 \cdot 101325 \cdot (2,649 - 0,5)}{273 - 24} \times \frac{0,0094^{1,25} \cdot 7 \cdot 0,6^{0,25} \cdot 11,994^{0,25}}{1000000^{0,25} \cdot 0,0000071^{1,25}} = 33,9 \text{ IIa};$$
$$\Delta p_{02}^{\text{ryp}} = \frac{0,000036 \cdot 101325 \cdot (2,649 - 0,5) \cdot 0,6^{1,75}}{273 + 18} \times \frac{0,0094^{1,25} \cdot 7 \cdot 0,6^{0,25} \cdot 14,88^{0,25}}{1000000^{0,25} \cdot 0,0000071^{1,25}} = 30,4 \text{ IIa};$$

$$\Delta p_{0.cp}^{TYP} = 32,1$$
 Па.

При средних значениях:  $\phi = 0.5$ ; p = 101325 Па; t = -2 °C;  $v = 13.53 \cdot 10^{-6}$  м<sup>2</sup>/с формулы (12) и (14) можно записать:

$$\Delta p_{o}^{\pi_{\text{AM}}} = 0,0139 \cdot 10^{-6} \left( \frac{wL\Pi^{2}}{A^{2}} \right) + 0,522w^{2}\xi_{\text{M}}; \qquad (21)$$

$$\Delta p_{o}^{\text{Typ}} = \frac{0.00179 w^{2} \Pi^{1.25} L}{A^{1.25}} + 0.000018 w^{1.75} \xi_{\text{M}} \,. \tag{22}$$

По формуле (22) построены зависимости (рис. 3...6) общих потерь давления для ламинарного режима.

69





Рис. 3. Потери давления при ламинарном режиме:  $1 - A = 0, 1 \text{ m}^2; 2 - 0, 2 \text{ m}^2; 3 - 0, 3 \text{ m}^2; 4 - 0, 4 \text{ m}^2; w = 0, 2 \text{ м/c}; \Pi = 4 \text{ м}$ 



4 8 12 16 20 24 28 L, м *Рис. 4.* Потери давления при ламинарном режиме:  $1 - A = 0, 1 \text{ м}^2$ ;  $2 - 0, 2 \text{ м}^2$ ;  $3 - 0.3 \text{ м}^2$ ;  $4 - 0.4 \text{ м}^2$ ; w = 0.4 м/c;  $\Pi = 8 \text{ м}$ 



Рис. 5. Потери давления при ламинарном режиме:  $1 - A = 0,1 \text{ m}^2$ ;  $2 - 0,2 \text{ m}^2$ ;  $3 - 0,3 \text{ m}^2$ ;  $4 - 0,4 \text{ m}^2$ ; w = 0,6 м/c;  $\Pi = 15 \text{ m}$ 

Рис. 6. Потери давления при ламинарном режиме:  $1 - A = 0,1 \text{ м}^2$ ;  $2 - 0,2 \text{ M}^2$ ;  $3 - 0,3 \text{ M}^2$ ;  $4 - 0,4 \text{ M}^2$ ; w = 0,8 м/c;  $\Pi = 20 \text{ м}$ 

Приведенные зависимости и графики позволяют исследовать, оценивать и прогнозировать условия вентилирования внутренних помещений жилых зданий. Эта методика применима также для анализа воздушных потоков в производственных зданиях.

### ЛИТЕРАТУРА

1. Самойлович Г.С. Гидрогазодинамика. – М.: Машиностоение, 1990. 2. Дейч М.Е., Зарянкин А.Е. Гидрогазодинамика. – М.: Энергоатомиздат, 1984.

Представлена кафедрой теплогазоснабжения и вентиляции

Поступила 24.09.2003