

Известия Академии наук. Серия Энергетика, №5, 2003.

УДК 536.7

© 2003 г. Цирлин А.М., Андреев Д.А., Могутов В.А.

## ТЕРМОДИНАМИЧЕСКИЙ АНАЛИЗ ЗАДАЧИ ОПТИМАЛЬНОГО ТЕРМОСТАТИРОВАНИЯ

### Аннотация

В статье рассмотрена задача экономии энергии на термостатирование. Показано, что при прямой подаче тепла для любого закона теплопередачи следует подавать его только в термостатируемые помещения, а при использовании кондиционеров часть энергии следует подавать (отбирать) и в промежуточные помещения, температуры которых не заданы.

**1. Введение и постановка задачи.** Для поддержания заданного поля потенциалов (температур, концентраций, давлений и прочих) в открытой термодинамической системе необходимо подводить к этой системе потоки вещества и энергии. Если интенсивность таких управляемых потоков и точки их контакта с системой можно выбирать, возникает задача оптимального потенциалостатирования, т.е. поддержания заданного распределения потенциалов в открытой распределенной системе при минимальных затратах, оцениваемых тем или иным критерием. Если число управляемых потоков конечно, то с их помощью можно поддерживать заданные значения вектора интенсивных переменных лишь в конечном числе точек, и термодинамическую систему можно представить как совокупность систем с сосредоточенными параметрами, взаимодействующих друг с другом. Типичным и практически важным примером подобной системы является здание, состоящее из многих взаимосвязанных помещений, в некоторых из которых нужно поддерживать заданные значения температуры (в более общем случае влажности, концентрации воздушной среды и др.). Ниже с использованием результатов термодинамики при конечном времени решена задача оптимального термостатирования. Использованный метод может быть распространен и на общую задачу потенциалостатирования.

Энергосбережение в строительстве является одним из основных источников экономии энергии, так как около 40% энергии тратится на отопление и кондиционирование помещений [1]. Строительство энергосберегающих зданий [1] стало одним из главных направлений энергосбережения, достигаемого за счет целого ряда мероприятий: забор воздуха для вентиляции через подземный теплообменник, полная регенерация тепла выходящего воздуха, солнечные батареи на крыше здания, отопление с использованием тепловых насосов, многослойная и отражающая изоляция и пр. В результате энергопотребление таких зданий в пять–восемь раз меньше, чем для зданий обычной конструкции. Повышение стоимости энергии делает строительство энергосберегающих зданий весьма актуальным для России.

Одним из факторов энергосбережения — термостатирование помещений в энергосберегающем здании. Задача оптимального термостатирования состоит в том, чтобы поддерживать заданные температуры только в части помещений при произвольных температурах в остальных (промежуточных) помещениях, затрачивая при этом минимальное количество энергии. Как состав термостатируемых помещений, так и заданные значения температур могут изменяться от сезона и времени суток.

Подобная задача возникает в криогенной технике при поддержании низкой температуры в камере за счет отбора тепла с использованием холодильного цикла. В этом случае для некоторых законов теплопереноса целесообразно использовать так называемую активную изоляцию, когда часть тепла отбирается из основной, а часть из промежуточных камер, в которых поддерживается температура более низкая, чем температура окружающей среды. Задача об активной изоляции рассмотрена в [2] для линейного закона теплопереноса и обратимых холодильных циклов, затем обобщена в [3] на случай необратимых циклов холодильных машин и в [4], где показано, для каких законов теплопередачи активная изоляция дает экономию энергии. Задача об активной изоляции представляет собой частный случай задачи термостатирования при последовательном соединении камер.

В этой работе авторы рассматривают задачу оптимального термостатирования в системе общей структуры с несколькими взаимосвязанными помещениями при двух вариантах подачи энергии:

- А.** Задача отопления (подача тепла за счет электрического, газового, водяного, воздушного обогрева).

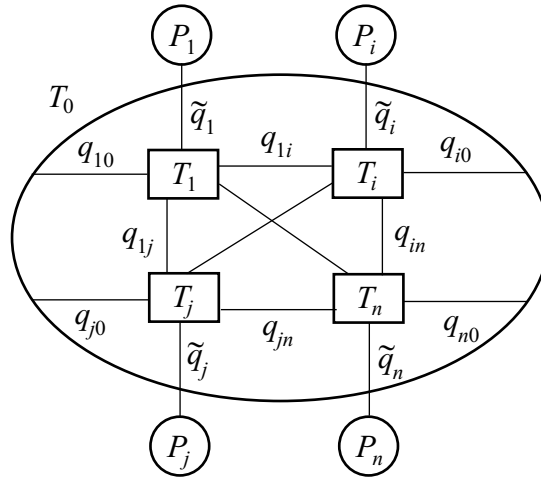


Рис. 1: Общая расчетная схема здания.

**В.** Задача кондиционирования (обогрев или охлаждение помещений с использованием цикла теплового насоса или холодильного цикла).

Рассматриваемая структура изображена на рис. 1, где обозначены:

$T_i$  — температура  $i$ -ой камеры ( $i = 0, 1, \dots, n$ ),  $^{\circ}\text{C}$ ;

$\alpha_{ij}(T_i, T_j)$  — коэффициенты теплопередачи между  $i$ -ой и  $j$ -ой камерами, которые могут зависеть от температур в этих камерах ( $\alpha_{ji} = \alpha_{ij} \geq 0$ ),  $\text{Вт}/^{\circ}\text{C}$ ;

$q_{ij} = \alpha_{ij}(T_i, T_j)(T_j - T_i)$  — тепловой поток от  $i$ -ой камеры к  $j$ -ой,  $\text{Вт}$ ;

$q_{i0} = \alpha_{i0}(T_i, T_0)(T_0 - T_i)$  — тепловой поток от  $i$ -ой камеры к окружающей среде с температурой  $T_0$ ,  $\text{Вт}$ ;

$\tilde{q}_i$  — тепло, подаваемое (отбираемое) в  $i$ -ю камеру,  $\text{Вт}$ . Положительным считается направление потока тепла к камере.

**П о с т а н о в к а з а д а ч и.** Пусть температуры в  $m$  камерах  $T_1, \dots, T_m$  фиксированы ( $m < n$ ), как и температура окружающей среды  $T_0$ . Требуется так выбрать потоки тепла  $\tilde{q}_i$  ( $i = 1, \dots, n$ ), чтобы для варианта А общее количество подводимого тепла, а для варианта В — общая мощность, затрачиваемая на привод тепловых и холодильных машин, были минимальны.

**2. Минимизация затрат тепла на отопление.** Запишем формальную постановку задачи для случая минимизации затрат тепла.

Критерий оптимальности

$$I_A = \sum_{i=1}^n \tilde{q}_i \rightarrow \min, \quad (1)$$

при условиях теплового баланса для каждого помещения

$$\sum_{j=0}^n q_{ij}(T_i, T_j) + \tilde{q}_i = 0, \quad i = 1, \dots, n, \quad (2)$$

ограничениях на тепловые потоки

$$\tilde{q}_i \geq 0, \quad i = 1, \dots, n \quad (3)$$

и условиях, наложенных на температуры термостатируемых помещений

$$T_i = \text{fix}, \quad i = 0, \dots, m. \quad (4)$$

Задачу (1)–(4) можно упростить, исключив условия (2) и записывая с их использованием критерий (1) как

$$I_A = - \sum_{i=1}^n \sum_{j=0}^n q_{ij}(T_i, T_j) \rightarrow \min, \quad (5)$$

при условиях

$$\sum_{j=0}^n q_{ij}(T_i, T_j) \leq 0, \quad i = 1, \dots, n. \quad (6)$$

Переменными в этой задаче являются температуры промежуточных помещений  $T_i$  ( $i = m + 1, \dots, n$ ).

Запишем функцию Лагранжа задачи (5) и (6)

$$L = \sum_{i=1}^n \sum_{j=0}^n q_{ij}(T_i, T_j)(\lambda_i - 1). \quad (7)$$

По условиям теоремы Куна-Таккера получим условия оптимальности. Имеем

$$\frac{\partial L}{\partial T_i} = (\lambda_i - 1) \sum_{j=0}^n \frac{\partial q_{ij}(T_i, T_j)}{\partial T_i} = 0, \quad (8)$$

$$\lambda_i \geq 0, \quad \sum_{j=0}^n q_{ij}(T_i, T_j) \lambda_i = 0, \quad i = m + 1, \dots, n. \quad (9)$$

Условия дополняющей нежесткости (9) соответствуют тому, что  $\lambda_i = 0$  для тех помещений, у которых  $\sum_{j=0}^n q_{ij}(T_i, T_j) < 0$ , и  $\lambda_j > 0$ , если  $\sum_{j=0}^n q_{ij}(T_i, T_j) = 0$ .

Так как  $\sum_{j=0}^n q_{ij}(T_i, T_j) < 0$  для помещений, в которые тепло подается ( $\tilde{q}_i > 0$ ),  $\frac{\partial q_{ij}}{\partial T_i} < 0$  для всех  $j$ , то из условий (8), (9) следует, что тепло должно подводиться лишь к тем помещениям, температуры в которых заданы. При этом оптимальные потоки тепла  $\tilde{q}_i$  ( $i = 1, \dots, m$ ) и температуры в промежуточных помещениях  $T_i$  ( $i = m + 1, \dots, n$ ) однозначно определяются уравнениями тепловых балансов (2), которые примут вид

$$\sum_{j=0}^n q_{ij}(T_i, T_j) + \tilde{q}_i = 0, \quad i = 1, \dots, m, \quad (10)$$

$$\sum_{j=0}^n q_{ij}(T_i, T_j) = 0, \quad i = m + 1, \dots, n, \quad (11)$$

$$T_i = fix, \quad i = 0, \dots, m. \quad (12)$$

Для ньютоновских законов теплопереноса  $\alpha_{ij}$  постоянны и задача (4)–(6) становится задачей линейного программирования, а условия (10), (11) превращаются в систему линейных уравнений, размерность которой равна  $(n - m)$ . Решение  $(n - m)$  уравнений (11) определяет величины вектора потоков  $\tilde{q}$ . Если один из потоков  $\tilde{q}_i$  окажется отрицательным, то для данных коэффициентов теплопередачи для отопления следует использовать кондиционеры.

**Пример.** Рассмотрим здание, план которого и соответствующая ему расчетная схема приведены на рис. 2. Температура окружающей среды  $T_0$ , а также температуры в первом  $T_1$  и втором  $T_2$  помещениях заданы и равны  $-20$  °С,  $18$  °С и  $20$  °С соответственно. Коэффициенты теплопередачи между помещениями и окружающей средой приведены в табл. 1. Требуется найти количества подводимого тепла  $\tilde{q}_1, \tilde{q}_2$  и температуры  $T_3 - T_6$  в остальных помещениях.

Считая тепловые потоки пропорциональными разности температур ( $q_{ij} = \alpha_{ij}(T_j - T_i)$ ) запишем (4)–(6) в виде задачи линейного программирования

$$I_A = - \sum_{i=1}^6 \sum_{j=0}^6 \alpha_{ij}(T_j - T_i) \rightarrow \min, \quad (13)$$

$T_2$	$T_3$	$T_4$
	$T_5$	$T_1$
	$T_6$	

$$\begin{aligned}
T_0 &= -20 \text{ }^\circ\text{C} \\
T_1 &= 18 \text{ }^\circ\text{C} \\
T_2 &= 20 \text{ }^\circ\text{C} \\
T_3, T_4, T_5, T_6 &- ? \\
\tilde{q}_1, \tilde{q}_2 &- ?
\end{aligned}$$

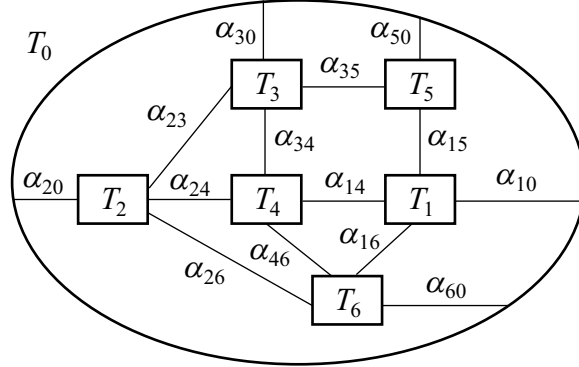


Рис. 2: План и расчетная схема здания.

$$\sum_{j=0}^6 \alpha_{ij} (T_j - T_i) \leq 0, \quad i = 1, \dots, 6, \quad (14)$$

$$T_i = fix, \quad i = 0, 1, 2. \quad (15)$$

Подставим данные таблицы 1 в (13) и перепишем это выражение с точностью до константы в виде

$$I_A = 16,8T_3 + 33,6T_5 + 50,4T_6 \rightarrow \min_{T_3, T_4, T_5, T_6}. \quad (16)$$

Оптимальное решение определяется условиями (10), (11), которые примут вид

$$\begin{cases}
33,6 T_4 + 33,6 T_5 + 33,6 T_6 - 2452,8 + \tilde{q}_1 = 0; \\
33,6 T_3 + 33,6 T_4 + 33,6 T_6 - 5376 + \tilde{q}_2 = 0; \\
-117,6 T_3 + 33,6 T_4 + 33,6 T_5 + 336 = 0; \\
33,6 T_3 - 134,4 T_4 + 33,6 T_6 + 1276,8 = 0; \\
33,6 T_3 - 100,8 T_5 - 67,2 = 0; \\
33,6 T_4 - 151,2 T_6 + 268,8 = 0,
\end{cases} \quad (17)$$

$$T_0 = -20 \text{ }^\circ\text{C}, \quad T_1 = 18 \text{ }^\circ\text{C}, \quad T_2 = 20 \text{ }^\circ\text{C}. \quad (18)$$

Решая систему (17), (18) получим следующие результаты

$$\tilde{q}_1 = 1832 \text{ Вт}, \quad \tilde{q}_2 = 4579 \text{ Вт},$$

Таблица 1: Значения коэффициентов теплопередачи  $\alpha_{ij}$ , Вт/°С.

$i \backslash j$	0	1	2	3	4	5	6
0	–	16,8	84	16,8	0	33,6	50,4
1	16,8	–	0	0	33,6	33,6	33,6
2	84	0	–	33,6	33,6	0	33,6
3	16,8	0	33,6	–	33,6	33,6	0
4	0	33,6	33,6	33,6	–	0	33,6
5	33,6	33,6	0	33,6	0	–	0
6	50,4	33,6	33,6	0	33,6	0	–

$$T_3 = 6,8 \text{ } ^\circ\text{C}, \quad T_4 = 12,3 \text{ } ^\circ\text{C}, \quad T_5 = 1,6 \text{ } ^\circ\text{C}, \quad T_6 = 4,5 \text{ } ^\circ\text{C}.$$

Минимальные затраты тепла  $I_A^*$  равны

$$I_A^* = 1832 + 4579 = 6411 \text{ Вт}.$$

**3. Минимизация затрат энергии при использовании тепловых насосов (задача кондиционирования).** Системы кондиционирования все шире используются для поддержания заданной температуры в помещениях, а для стран с жарким климатом — это один из основных потребителей энергии.

Задача о минимуме суммарных затрат энергии при кондиционировании имеет вид

$$I_B = \sum_{i=1}^n P_i \rightarrow \min, \quad (19)$$

при условиях (2), (4).

Обозначим через  $r_i$  ( $r_i = \tilde{q}_i/P_i$ ) отопительные коэффициенты тепловых насосов, которые зависят от конструкции насоса (коэффициентов теплопередачи в нагревателе и холодильнике  $K_0$  и  $K_i$ ), формы цикла, температур на холодной и горячей стороне цикла  $T_0$  и  $T_i$  и от подводимой мощности  $P_i$ . Обратимая оценка отопительного коэффициента теплового насоса не зависит от  $P_i$

$$r_i^0 = \frac{T_i}{T_i - T_0}. \quad (20)$$

Здесь и далее температуры измеряются в градусах Кельвина.

Оценка для отопительного коэффициента теплового насоса и холодильного коэффициента обратного цикла с учетом необратимости процесса теплопереноса получена в [??], [6]. Для ньютоновского закона теплообмена воздуха с рабочим телом, температура которого  $T$ ,  $q = K(T - T_0)$  с коэффициентами  $K = K_0$  при отборе тепла от окружающей среды и  $K = K_i$  при передаче тепла в помещение, эта оценка имеет вид

$$r_i(T_0, T_i, P_i) = 1 + \frac{1}{2P_i} \left[ \sqrt{P_i^2 + \frac{\bar{K}_i(T_i + T_0)}{2} P_i + \frac{\bar{K}_i^2(T_i - T_0)^2}{16}} - P_i - \frac{\bar{K}_i(T_i - T_0)}{4} \right], \quad i = 1, \dots, n. \quad (21)$$

Здесь  $\bar{K}_i = \frac{4K_i K_0}{(\sqrt{K_i} + \sqrt{K_0})^2}$  — эквивалентный коэффициент теплопередачи.

Условия (2) перепишем в форме

$$\sum_{j=0}^n q_{ij}(T_i, T_j) + P_i r_i(T_0, T_i, P_i) = 0, \quad i = 1, \dots, n. \quad (22)$$

Искомыми переменными в задаче (19), (22), (4) являются подводимые мощности  $P_i \geq 0$  ( $i = 1, \dots, n$ ) и температуры промежуточных камер  $T_i$  ( $i = m + 1, \dots, n$ ). Если в уравнениях (22)  $\sum_{j=0}^n q_{ij}(T_i, T_j) < 0$ , то кондиционер для  $i$ -го помещения работает как тепловой насос и  $r_i$  имеет форму (21). Если  $\sum_{j=0}^n q_{ij} > 0$ , то кондиционер работает как охладитель, причем температура  $T_i < T_0$ . В этом случае холодильный коэффициент обратимого цикла

$$\tilde{r}_i^0 = \frac{T_i}{T_0 - T_i} = r_i^0 - 1.$$

Для необратимого цикла в условиях (22) и в вытекающих из них соотношениях вместо  $r_i(T_0, T_i, P_i)$  фигурирует

$$\tilde{r}_i = r_i(T_i, T_0, P_i) - 1. \quad (23)$$

Отметим, что в выражении (23) температуры  $T_0$  и  $T_i$  в  $r_i$  следует поменять местами. Равенство (23) вытекает из известной связи между холодильным коэффициентом обратного цикла и отопительным коэффициентом теплового насоса [6].



Условия оптимальности задачи (19), (22), (4), сформулированные через ее функцию Лагранжа

$$L = \sum_{i=1}^n \left\{ P_i [1 + \lambda_i r_i(T_0, T_i, P_i)] + \lambda_i \sum_{j=0}^n q_{ij}(T_i, T_j) \right\},$$

приводят к соотношениям

$$\frac{\partial L}{\partial P_i} = 0 \Rightarrow r_i(T_0, T_i, P_i) + P_i \frac{\partial r_i}{\partial P_i} = -\frac{1}{\lambda_i}, \quad i = 1, \dots, n, \quad (24)$$

$$\begin{aligned} \frac{\partial L}{\partial T_\nu} = 0 \Rightarrow P_\nu \lambda_\nu \frac{\partial r_\nu}{\partial T_\nu} + \lambda_\nu \sum_{j=0}^n \frac{\partial q_{\nu j}}{\partial T_\nu} + \sum_{\substack{i=1 \\ i \neq \nu}}^n \lambda_i \frac{\partial q_{i\nu}}{\partial T_\nu} = 0, \\ \nu = m + 1, \dots, n, \end{aligned} \quad (25)$$

которые вместе с условиями (21)–(23) определяют искомые переменные.

При использовании обратимой оценки отопительного (холодильного) коэффициента задача упрощается и система (22), (24), (25) приводит к уравнениям

$$P_i = -\frac{T_i - T_0}{T_i} \sum_{j=0}^n q_{ij}(T_i, T_j), \quad i = 1, \dots, n, \quad (26)$$

$$\lambda_i = -\frac{T_i - T_0}{T_i}, \quad i = 1, \dots, n, \quad (27)$$

$$\lambda_\nu \sum_{j=0}^n \frac{\partial q_{\nu j}}{\partial T_\nu} + \sum_{\substack{i=1 \\ i \neq \nu}}^n \lambda_i \frac{\partial q_{i\nu}}{\partial T_\nu} - P_\nu \lambda_\nu \frac{T_0}{(T_\nu - T_0)^2} = 0, \quad \nu = m + 1, \dots, n. \quad (28)$$

Откуда для температур промежуточных камер имеем

$$\begin{aligned} \frac{T_\nu - T_0}{T_\nu} \sum_{j=0}^n \frac{\partial q_{\nu j}}{\partial T_\nu} + \sum_{\substack{i=1 \\ i \neq \nu}}^n \frac{T_i - T_0}{T_i} \frac{\partial q_{i\nu}}{\partial T_\nu} + \frac{T_0}{T_\nu^2} \sum_{j=0}^n q_{\nu j}(T_\nu, T_i) = 0, \\ \nu = m + 1, \dots, n. \end{aligned} \quad (29)$$

Эта система позволяет найти все температуры, так как для  $i \leq m$  их значения заданы (см. (12)). После этого из условий (26) могут быть найдены оптимальные значения мощностей  $P_i$  для всех  $i$  от 1 до  $n$ .

П р и м е р. Рассмотрим здание, план которого и соответствующая ему расчетная схема приведены на рис. 3. Температуры  $T_0$  и  $T_1$ , равны,

соответственно 253 К и 293 К; коэффициенты теплопередачи в тепловых насосах  $K_0 = K_1 = K_2 = 3000$  Вт/К; коэффициенты теплопередачи между помещениями  $\alpha_{12} = \alpha_{21} = 180$  Вт/К и окружающей средой  $\alpha_{10} = \alpha_{20} = 94,08$  Вт/К. Требуется найти температуру  $T_2$  во втором помещении и мощности  $P_1, P_2$ , затрачиваемые на привод тепловых насосов. Тепловые потоки считаются пропорциональными разности температур ( $q_{ij} = \alpha_{ij}(T_j - T_i)$ ), а процесс теплопереноса необратимым.

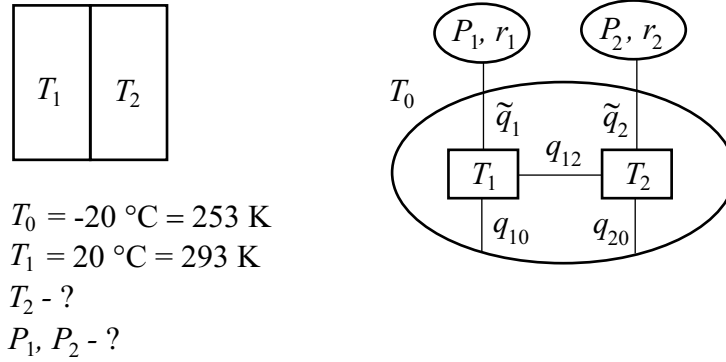


Рис. 3: План и расчетная схема здания.

Задача (19), (22), (4) о минимуме затрат энергии на привод тепловых насосов запишется в виде

$$I_B = P_1 + P_2 \rightarrow \min, \quad (30)$$

$$\begin{cases} \alpha_{10}(T_0 - T_1) + \alpha_{12}(T_2 - T_1) + P_1 r_1(T_0, T_1, P_1) = 0; \\ \alpha_{20}(T_0 - T_2) + \alpha_{21}(T_1 - T_2) + P_2 r_2(T_0, T_2, P_2) = 0, \end{cases} \quad (31)$$

$$T_0 = 253 \text{ K}, \quad T_1 = 293 \text{ K}, \quad (32)$$

где  $r_1$  и  $r_2$  имеют вид (21).

Выражая  $P_1$  и  $P_2$  через  $T_2$  в системе (31) и учитывая заданные значения величин, а также выражения (21), после преобразований, выполненных с использованием пакета MathCad, получим систему

$$\begin{cases} P_1(T_2) = 1,6 \frac{848560349 - 4468950 \cdot T_2 + 5625 \cdot T_2^2}{76737 - 50 \cdot T_2}; \\ P_2(T_2) = 0,48 \frac{2436457 \cdot T_2^2 - 1313982242 \cdot T_2 + 176932331113}{4267 \cdot T_2 - 318926}. \end{cases} \quad (33)$$

Теперь критерий оптимальности  $I_B$  зависит только от температуры  $T_2$  и, как показывают расчеты, достигает минимума при температуре  $T_2 = 282$  К.

Подставляя найденную температуру  $T_2$  в систему (33), находим затраты энергии на привод тепловых насосов  $P_1 = 910,36$  Вт и  $P_2 = 79,32$  Вт.

**Выводы.** 1. Для произвольного закона теплопереноса при обогреве здания за счет прямой подачи тепла (электрообогрев, подача горячей воды или воздуха, газовый обогрев) его целесообразно подавать только в помещения с фиксированной температурой в количествах, определяемых решением задачи (1)–(4). Температуры в промежуточных помещениях определяются условиями теплообмена.

2. При кондиционировании здания целесообразно часть энергии тратить на промежуточные помещения, поддерживая в них некоторые оптимальные температуры, определяемые решением задачи (19), (22), (4).

3. Полученные соотношения позволяют оценить затраты энергии на термостатирование и построить систему оперативного перераспределения потоков энергии, минимизирующую эти затраты.

## СПИСОК ЛИТЕРАТУРЫ

1. *Feist Wolfgang*. Passivhaus — ein neuer Standard mit hohem Entwicklungspotential. // *Energie Effizientes Bauen*, №1, 2000.
2. *Мартыновский В.С.* Циклы, схемы и характеристики теплотрансформаторов. — М.: Энергия, 1979.
3. *Софиев М.А.* К расчету активной тепловой изоляции. // *Теор. основы хим. технологии*, №3, 1988.
4. *Tsirlin A.M., Sofiev M.A., Kazakov V.A.* Finite-time thermodynamics. Active potentiostatting. // *J. Phys. D: Appl. Phys.*, 1998, V.31, №18.
5. *Розоноэр Л.И., Цирлин А.М.* Оптимальное управление термодинамическими системами. // *Автоматика и телемеханика*, №1–3, 1983.
6. *Миронова В.А., Амелькин С.А., Цирлин А.М.* Математические методы термодинамики при конечном времени. — М.: Химия, 2000.

Переславль-Залесский  
Москва