

住宅和公用房屋 建筑热工学基础

A·M·施克塔魏尔
Б·Ф·华西里耶夫 著
Ф·В·施龙科夫

建筑工业出版社

內容提要 本書是介紹蘇聯建築科學院建築技術研究所熱工物理實驗室及其他科學研究機構所做的研究實驗的成果的。

書內闡明了建築熱工技術最主要的傳熱、傳濕、空氣滲透等方面的問題，敘述了進行實驗室測定和實物測定的導則，并附有數字例題加以說明。

本書供建築工程師研究建築熱工技術參考之用。

本書的學術編輯是技術科學副博士Б·Н·卡烏符曼。

原本說明

書名 ОСНОВЫ СТРОИТЕЛЬНОЙ ТЕПЛОТЕХНИКИ
ЖИЛЫХ И ОБЩЕСТВЕННЫХ ЗДАНИЙ

編著者 А.М.ШКЛОВЕР, Б.Ф.ВАСИЛЬЕВ, Ф.В.УШКОВ

出版者 Государственное издательство литературы по строительству и архитектуре

出版地點及年份 Москва—1956

住宅和公用房屋建築熱工學基礎

宓鼎梁 張國銘 譯
趙慕昂 金迺英

1959年12月第1版 1959年12月第1次印刷 2,650册

787×1092 1/25 · 300千字 · 印張14 1/25 · 插頁4 · 定價(10)2.10元

建筑工程出版社印刷厂印刷 · 新華書店發行 · 書號：1318

建筑工程出版社出版（北京市西郊百万庄）

（北京市書刊出版業營業許可証出字第052號）

前　　言

任何建筑物始終處于各種不同性質的外部和內部熱工作用之下。

室外空氣的溫度、運動狀況及其濕度，雨水，太陽照射和天空輻射等均为外部热工作用。

内部热工作用則由房屋使用情況決定：即与室內是否有人，生产過程，备膳，照明，以及造成室內气候条件的各项措施（暖气、冷气、通风等）有关，結果室內就有热量和湿量的发散、形成气流等現象产生。

“建筑热工学”是一門專門研究热工作用对建筑物結構及室內气候产生什么样影响的課程。我国各地气候条件极为复杂，值此进行大規模建設之际，这門科学便具有了特別重要的意义。

作者編写本書的目的在于：

（1）运用有关学科的資料总结建筑热工科学方面所取得的成就，对于过去探討得不够的問題加以闡明，以促进这些方面的进一步研究的展开；

（2）把苏联建筑科学院建筑技术科学研究所热工物理實驗室为解决有关本学科許多問題所做的研究結果整理出来，成为公共的財产；

（3）为設計工程师在建筑工程中經常碰到的热工計算难题提供一些有用的資料①。

限于篇幅，本書不能詳述有关本門科学的一切問題，但这門課程的基础科学均已述及，通过它就能深入一步去研究有关本書中提及的諸課題的專門著作。

本書由苏联建筑科学院建筑技术科学研究所热工物理實驗室的几

① 有关這方面的計算数据主要參照K·Ф·福金：“房屋圍护部分的建筑热工学”1954年第三版。（該書已譯成中文，由建筑工程出版社于1957年出版——編者）

位研究員根据該實驗室及其他科學研究机构的研究成果編寫而成。

建築熱工學通常包括四个最主要部分：穩定傳熱、不穩定傳熱、換氣和傳濕；本書也就按此划分为四大篇。

第一、第二兩篇主要由 A · M · 施克洛魏爾編寫，第三篇和第四篇分別由 B · Φ · 华西里耶夫与 Φ · B · 烏施柯夫編寫。个别章节的編寫如不按照上面的分工，則在文內另有注明。

参与本書計算題、图表和篇幅整理工作的有熱工物理實驗室的下列諸位工作人員：A · A · 米海耶娃，H · Π · 比伏伐罗娃和 A · B · 赫利雅歇娃等。

主要符号

- λ ——材料的导热系数(千卡／公尺·小时·度)；
 c ——材料的比热(千卡／公斤·度)；
 γ ——材料的容重(公斤／立方公尺)；
 a ——材料的导温系数(平方公尺／小时)；
 s ——材料的感热系数(千卡／平方公尺·小时·度)；
 Y ——表面的感热系数(千卡／平方公尺·小时·度)；
 b ——材料的蓄热系数(千卡／平方公尺·小时·0.5度)；
 a_s ——外圍結構內表面的放热系数(千卡／平方公尺·小时·度)；
 a_{∞} ——外圍結構外表面的放热系数(千卡／平方公尺·小时·度)；
 a_k ——对流放热系数(千卡／平方公尺·小时·度)；
 a_r ——辐射放热系数(千卡／平方公尺·小时·度)；
 $A_{bs, np}$ ——通过空气間层的傳热系数(千卡／平方公尺·小时·度)；
 k ——外圍結構的傳热系数(千卡／平方公尺·小时·度)；
 R ——外圍結構或其某些部分的热阻(平方公尺·小时·度／千卡)；
 R_0 ——外圍結構的傳热热阻(平方公尺·小时·度／千卡)；
 W ——热量(千卡或千卡／平方公尺)；
 q ——热流量(千卡／平方公尺·小时)；
 t ——温度(度)；
 t_s ——室內溫度(度)；
 t_{∞} ——室外介質溫度(度)；
 T ——絕對溫度($^{\circ}$ K)；
 τ ——时间(小时)；
 C ——辐射系数(千卡／平方公尺·小时·度)；
 C_0 ——絕對黑体的辐射系数(千卡／平方公尺·小时·度)；
 C' ——对比辐射系数(千卡／平方公尺·小时·度⁴)；
 φ ——物体相互辐射角系数；
 A ——物体表面的反射系数；
 w ——空气流速(公尺／秒)；

- I —— 太阳辐射强度 (千卡／平方公尺·小时·度)；
 h_s —— 材料的重量湿度 (%)；
 h_0 —— 材料的体积湿度 (%)；
 τ —— 谱振周期 (小时)；
 Θ —— 温度谱振的辐射向量；
 W —— 室内散热谱振的辐射向量；
 ν —— 温度谱振的振幅衰减；
 ϵ —— 温度谱振的相位滞后 (度)；
 β —— 温度谱振的衰减复数 (包括振幅衰减和相位滞后)；
 B —— 表面的吸热系数 (千卡／平方公尺·小时·度)；
 P —— 室内吸热总系数 (千卡／小时·度)；
 δ —— 材料层或外圍结构的厚度 (公尺)；
 F —— 面积 (平方公尺)；
 V —— 体积 (立方公尺)；
 G —— 空气量 (立方公尺)；
 μ —— 气体或液体的绝对粘度 (公斤·秒／平方公尺)；
 ρ —— 气体或液体的密度 (公斤·小时²／公尺⁴)；
 i —— 空气的渗透系数 (立方公尺／平方公尺·小时·公厘水柱)；
 J —— 透过外围结构的空气量 (立方公尺／平方公尺·小时)；
 r —— 空气的渗透阻力 (平方公尺·公厘水柱／立方公尺)；
 E —— 水蒸汽的最大压力 (公厘水银柱)；
 f —— 绝对湿度 (克／立方公尺)；
 ω —— 相对湿度，以小数或%表示；
 t_d —— 露点温度；
 σ —— 表面张力 (尔格／平方公分)；
 g —— 重力加速度，等于981公分／秒²；
 R —— 万用气体常数，等于848公斤·公尺／度·公斤·克分子；
 L —— 室内室外空气的换气量 (立方公尺／小时)；
 n —— 换气次数 (次／小时)；
 D_0 —— 扩散系数 (平方公尺／小时)；
 u —— 材料的重量湿度，以小数表示；
 h_s^* —— 标准材料的重量湿度 (%)；
 $h_{s,r}$ —— 标准材料的最大吸湿度 (%)；
 x —— 导湿系数 (公斤／公尺·小时·位能单位)；

i_n ——扩散汽流的密度（公斤／平方公尺·小时）；
 i_w ——液态湿流的密度（公斤／平方公尺·小时）；
 i_u ——汽态和液态总湿流（公斤／平方公尺·小时）；
 δ ——潮湿材料的热梯度系数（公斤／公斤·度）；
 $k_{k.d.}$ ——毛細扩散系数（平方公尺／小时）；
 μ ——蒸汽的渗透系数（克／公尺·小时·公厘）；
 ξ_0 ——总的相对蒸汽容量（克／公斤）；
 ξ ——材料的蒸汽比容量（克／公斤·公厘）；
 H ——层的蒸汽渗透阻力（平方公尺·小时·公厘／克），

目 录

前 言 主要符号

第一篇 稳定状态下的热力作用

第一章 基本概念	(1)
各种不同的热交换状况 (1)。稳定状态与不稳定状态 (1)。导热的基本定律 (2)。放热定律 (2)。等温面 (3)。一度、二度和三度的热传播 (3)。传热热阻 (3)。稳定状态下平壁厚度上的温度 (5)。	
第二章 对流放热	(7)
空气强制运动时的对流放热 (8)。空气自然运动时的对流放热 (11)。 表面上水分的蒸发或凝结对 α_k 值的影响 (14)。	
第三章 辐射放热	(15)
辐射系数 (15)。吸收率和反射率 (16)。两物体的相互辐射 (17)。 对比辐射系数 (19)。辐射角系数 (20)。实用的辐射放热系数 (27)。	
第四章 外围结构的空气间层	(28)
对流热转移 (29)。辐射热转移 (31)。铝箔的应用 (33)。	
第五章 建筑材料的导热系数	(34)
材料的空隙度 (34)。材料的温度 (36)。材料的温度 (38)。	
第六章 室外空气状况	(39)
冬季条件 (39)。夏季条件 (40)。太阳辐射 (41)。太阳辐射当量 温度对人体的影响 (43)。	
第七章 室内温度状况	(45)
放热系数 (45)。室内的温度条件 (45)。室内的辐射平均温度 (47)。 室内温降 (47)。垂直线上的气温 (50)。	
第八章 建筑物的失热	(53)
外围结构的经济条件选择 (53)。确定建筑物失热量用的扩大计算单	

位(57)。

第九章 热力測定 (60)

溫度的測定(60)。电阻溫度計(61)。热电偶(61)。热流量的測定(62)。

第十章 双軸向的平面穩定溫度場 (63)

平面穩定溫度場的微分方程式(64)。平面穩定溫度場微分方程式的差分解法(65)。电热相似法的基础(74)。几何相似和物理特性的模化(80)。边界条件的模化法(81)。解集中参数模型的拉普拉斯方程式(83)。电模化法(83)。穿通嵌入体(91)。非穿通的导热嵌入体(93)。实验数据(102)。

第二篇 不稳定状态下的热力作用

第十一章 不稳定傳热課題的解法 (112)

相似准数(113)。半无限厚平壁(115)。有限厚平壁(120)。三度傳热課題換算(126)。單一材料壁自穩定状况开始冷却(126)。

第十二章 外圍結構受热和冷却的有限差分法計算 (129)

基本公式(129)。簡化公式(131)。边界截面(131)。图解法(134)。計算的准确度(136)。

第十三章 透过平壁的周期性波动傳热 (138)

溫度諧振的概念(139)。溫度諧振衰減的概念(140)。計算諧波衰減的公式(143)。 M_m^{nau} 的确定(145)。感热系数 \bar{Y} (147)。諧波通过空气間层及諧波自空气間层傳递至表面的求解(147)。“厚”层(剧烈波动层)(149)。單一材料的元层內的溫度波动(150)。热流波动(152)。图解法(152)。个别情况(156)。近似解法(160)。外圍結構的热工选择(163)。

第十四章 周期性热力作用下的室內溫度波动 (167)

精确計算法(167)。近似計算法(170)。

第十五章 間歇供热 (175)

計算公式(175)。間歇換氣(179)。

第三篇 空气渗透性和換氣

第十六章 空气渗透性的一般数据 (182)

渗透定律(183)。层流状态和紊流状态(184)。空隙度(185)。

第十七章 空气渗透性对外圍結構隔熱性能的影响	(190)
第十八章 材料和結構的空气渗透性	(200)
磚牆(貫穿滲透)(202)。陶土砌塊牆(202)。木結構(204)。	
第十九章 材料和結構的空气渗透性的測定	(206)
材料的空气渗透性的確定(206)。實驗室內確定結構的空气滲透性的化學方法(212)。實驗室內確定結構的空气渗透性(213)。實驗室內確定窗洞的空气渗透性(214)。實地測定結構的空气渗透性(214)。實地測定結構的空气渗透性的化學方法(217)。實地測定窗洞的空气渗透性(218)。	
第二十章 热压和风压所产生的換氣	(219)
热压和溫度压(220)。风压、空气动力系数(222)。	
第二十一章 多层和少层住宅的換氣量	(225)
垂直面和平面上进风口和排风口位置及数量的影响(225)。換氣对室內溫度状况的影响及消除換氣不利影响的措施(227)。	
第二十二章 全面換氣量的確定方法	(230)
換氣次数(230)。风向和风速(233)。空气压(233)。室內气流方向(234)。	

第四篇 建築物外圍結構的導濕

第二十三章 空气介質的湿度	(236)
飽和蒸汽(236)。絕對湿度和相对湿度(237)。毛細管內的水蒸气分压力(239)。	
第二十四章 空气湿度的測定	(240)
空气間層內空气湿度的測定(241)。地下室空气湿度的測定(244)。	
第二十五章 住宅和公共建築物的潮湿状态	(245)
室內发湿量(245)。湿度和換氣量的关系(246)。	
第二十六章 水分和材料的結合	(248)
水分和材料結合的各种形式(248)。从数量上測定材料的湿度(249)。均衡湿度(249)。附吸等溫線(250)。物質迁移位能(253)。	
第二十七章 材料中水分迁移的基本定律	(254)
导湿(254)。导湿(导質)系数同位能傳导系数的关系(258)。熱导湿(259)。物質迁移位能的溫度系数(262)。物質迁移的微分方程式(263)。外圍結構浸湿的計算原理(263)。	

第廿八章 穩定状态法計算 (266)

焦点法 (267)。溫度比例尺 (271)。確定凝結区邊界的線解圖 (274)。

外圍結構深度上的凝結強度圖和各層邊界上的蓄濕 (276)。穩定狀態法計算的缺点 (283)。

第廿九章 連續浸濕法計算 (285)

綫度比例尺公式改寫成溫度比例尺公式 (287)。元層的割分 (288)。

多層外圍結構的圖解法 (291)。邊界條件的選擇 (294)。確定單一層結構中凝結開始時間的簡易方法 (295)。連續浸濕法計算外圍結構舉例 (297)。

附 录 (313)

參考書目 (346)

第一篇 稳定状态下的热力作用

第一章 基本概念

各种不同的热交换状况 任何物体（固体、液体或气体）的質点皆处在經常的熱力运动状态中，該运动的动能决定了所謂物体以“千卡”計量的含热量。

除含热量外，物体的溫度（質点运动的強弱程度）也要計量，溫度的單位是“度”。两物体溫度平衡的标准是它們彼此之間不产生热交换現象。对于不同的物体，欲使重1公斤物体的溫度升高 1°C 所需給予的热量千卡数各不一样，此項热量数值称为物体的“比热”，以符号 c 表示。

物体的热向溫度較低的方向轉移有三种方式：导热、对流和辐射。

导热現象在固体、液体和气体的質点直接接触时发生，运动較快的質点把自身的运动递嫁給邻旁的質点①。对流热交换靠液体或气体流經物体表面而产生。辐射热交换則在相隔一定距离的物体的表面之間通过透光介質（一般指空气）来实现的。

对流和辐射方式的热交换另外也用“放热”这一术语。

热的特性可与企图均匀地分散流动而又不更改其总量的“不灭”的液体之特性相比拟。

稳定状态与不稳定状态 热轉移不隨时间而变化，称为“稳定傳热状态”，相反的状况叫做“不稳定傳热状态”。

解不稳定状态下的傳热課題往往碰上許多数学上的困难。为此，实际工作中通用稳定状态的定律去計算那些严格地說來不屬於稳定傳热状态的問題，故得出的答案和結論就不免多少存在一些誤差。

周期性热現象（准稳定傳热状态）更有着特殊的意義。准稳定傳

① 热还能借自由电子轉移（特别是在金属中）。

熱状态与稳定傳热状态相似，也是一种稳定状况，两者的区别在于：后一种状况在时间上是稳定的，而前者在每个周期内则重复同样的过程。

导热的基本定律 导热現象虽然依靠質点与質点之間的热轉移来实现，但在理論上却舍去物質的微粒結構，而把物体当作“連續統”（Континиум）看待。質点本身极小，它們相互間的距离更是微不足道，故而这种办法不会影响計算的准确性。

热从小面积 dF (平方公尺) 沿垂直于該面积的法綫 n 方向傳散，在瞬时 $d\tau$ (小时) 內散出的热量 dW (千卡) 按下式确定：

$$dW = -\lambda \frac{dt}{dn} dFd\tau. \quad (1.1)$$

公式 1.1 取用负号，因要使 dW 为正值，溫度应朝法綫 n 方向降落，而不是增高。

$\frac{dt}{dn}$ 值表示离某一面积距离极短处、沿法綫方向的溫度变化，称做“溫度梯度”，用 $\text{grad } t$ 或 ∇t (度/公尺) 以符号代表。

不同物体的比率 λ 各不相同，它叫做材料的“导热系数”(千卡/公尺·小时·度)。

一定時間 内热轉移程度的强弱，即單位時間內 通过的 热量称为“热流量”，以符号 Q (千卡/小时) 或 q (千卡/平方公尺·小时) 表示。写成微分方程式有：

$$Q = \frac{dW}{d\tau}; \quad (1.2)$$

$$q = \frac{dW}{d\tau F}. \quad (1.3)$$

以“千卡/平方公尺·小时”表示的热 量有时也叫“單位热流 量”或“热流密度”〔36〕①

放热定律 实际上一般通用的是下面的放热公式：

$$W = \alpha F \tau \Delta t, \quad (1.4)$$

① 今后方括号内的数目字表示書末“参考書目”中参考资料的編號。

式中： W ——轉移的热量(千卡)；

F ——物体表面(平方公尺)；

τ ——時間(小时)；

Δt ——溫度差(度)，系产生放热的因素；

α ——放热系数(千卡／平方公尺·小时·度)。

运用公式1.4时，可相应地置入对流放热系数 α_r 和輻射放热系数 α_s ，或者放热总系数。放热总系数通常就叫“放热系数”，它的符号采用如下：隔离結構內表面放热—— α_b ，隔离結構外表面放热—— α_e 。热流始終向溫度較低的一側(从表面或向表面)轉移。

等溫面 連接物体在某一時間內各相同溫度點的面稱為“等溫面”，諸等溫面綜合體構成物体中的溫度場。物体的一個點不能同時有兩個不同的溫度，所以諸等溫面不會彼此相交。熱由一個等溫面向另一等溫面的轉移是沿着等溫面法線(最短的路程)進行的。在單質的均質物体中，當諸等溫面間的溫度範圍相同時，等溫面相互間的距離愈小，熱流量也就愈大。

一度、二度和三度的熱傳播 建築工程中經常遇到面平行的平壁。平壁內的熱量順着與壁面相垂直的方向(x 軸)轉移，這種情況便是一度熱轉移。

平壁須具備下列條件方能實現一度熱轉移：平壁本身在長度與寬度上是均質的和單一材料的(但平壁可由幾層不同材料疊成)，壁的長度和寬度應具有比厚度較大的尺寸，俾能不考慮兩個端部的失熱，整個壁面上的熱力作用相同(但兩外表面上可允許有差別)。這種平壁的等溫面平行於兩外表面。

用一根軸線能確定圓筒或球體的熱轉移情況。其他形狀物体的熱轉移具有二度或三度的性質，即除了 x 軸外，還須用 y 軸，或者是 x 、 y 、 z 三軸進行計算。

如牆的柱子、牆角、窗過梁、牆上嵌梁的地方等等都是。

此後文中如不作特別注釋，一度熱轉移均指平壁而言。

傳熱熱阻 穩定傳熱狀態下，壁內溫度不隨時間而變化，也就是說平壁不會受熱，也不冷卻；因而透入平壁表面的熱量貫穿平壁，從另一面散出時並無變化，壁的厚度上熱流量完全一樣。

如为多层壁，每一层 m 的厚度为 δ_m ，则热流量可按下式计算：

$$q = \frac{\lambda_m \Delta t_m}{\delta_m} \text{ 千卡/平方公尺·小时,} \quad (1.5)$$

式中： Δt ——每层前后边界之间的温度差。

此式自公式1.1推演而来，若令 Δt 为正值，则该式中的负号即能消去。

$\frac{\delta_m}{\lambda_m}$ ①叫做层 m 的“热阻”，并用 R_m （平方公尺·小时·度/千卡）代表，因而：

$$q = -\frac{\Delta t_m}{R_m}. \quad (1.6)$$

由于各层上的 q 全相同，平壁的各层如分别标以角标 1、2、3……，便可写成：

$$q = \frac{\Delta t_1}{R_1} = \frac{\Delta t_2}{R_2} = \frac{\Delta t_3}{R_3} = \dots$$

用 Δt_b 代表热量透进平壁时介质②与壁面间的温度差， Δt_n 代表热量散离壁面时的介质与壁面之间温度差（设热量进入平壁内表面，而自外表面散走），可有等式：

$$q = \frac{\Delta t_b}{R_b} = \frac{\Delta t_n}{R_n}. \quad (1.7)$$

R_b 和 R_n 值分别等于 $\frac{1}{\alpha_b}$ 和 $\frac{1}{\alpha_n}$ ，并分别称为内、外表面的“放热热阻”。

按复比例定则排列得：

$$q = \frac{\Delta t_b + \Delta t_1 + \Delta t_2 + \dots + \Delta t_n}{R_b + R_1 + R_2 + \dots + R_n} = \frac{t_b - t_n}{R_0}, \quad (1.8)$$

式中： $t_b - t_n$ ——壁里壁外介质的温度差；

R_0 ——平壁的传热热阻。

① 空气间层的热阻另有专门方法确定（见第四章）。

② 既然 α 是对空气进行的对流放热及对周围物体进行的辐射放热，故而放热是针对周围的“介质”而言。

R_0 的倒数 k 称为平壁的“传热系数（千卡／平方公尺·小时·度），即：

$$k = \frac{1}{R_0} = \frac{1}{\frac{1}{\alpha_1} + \frac{\delta_1}{\lambda_1} + \frac{\delta_2}{\lambda_2} + \dots + \frac{1}{\alpha_n}} \quad (1.9)$$

同时可有下式：

$$q = k(t_s - t_n) \quad (1.10)$$

若把传热公式与电流的欧姆公式作比较，就可以看到它们中间的相似之处：电流相当于热流量，电位差相当于温度差（温度压），而电阻则相当于平壁的热阻。

稳定状态下平壁厚度上的温度 已知内外介质的温度 t_s 和 t_n ，以及各层的热阻值，就不难求出平壁的两表面和各层边界上的温度。

平壁的任何两截面 A 和 B （平行平面）之间的热流量等于：

$$q = \frac{t_A - t_B}{\Sigma R} = \frac{t_s - t_n}{R_0},$$

式中： ΣR ——由截面 A 到截面 B 的热转移途径上的热阻总和。

据此，任何截面 N （图 1）上的温度都可按下面的公式确定：

$$\begin{aligned} q &= \frac{t_s - t_N}{R_i + \Sigma R_x} = \frac{t_N - t_n}{R_n + \Sigma R_n} \\ &= \frac{t_s - t_n}{R_0}, \end{aligned} \quad (1.11)$$

式中： ΣR_x ——由内表面到截面 N 的热转移途径上的热阻总和；

ΣR_n ——由截面 N 到外表面的热转移途径上的热阻总和。

从而得出：

$$t_N = t_s - \frac{t_s - t_n}{R_0} \Sigma R_x = t_s - q \Sigma R_x \quad (1.12)$$

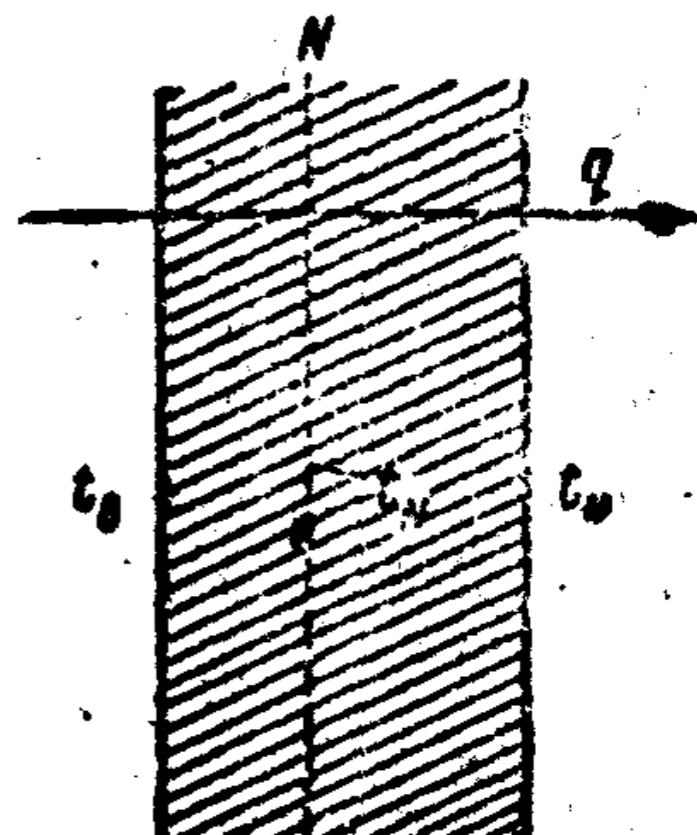


图 1 壁内截面

或

$$t_N = t_B + \frac{t_B + t_H}{R_0} \Sigma R_n = t_B + q \Sigma R_n. \quad (1.13)$$

对平壁的内表面:

$$t_{B,n} = t_B - \frac{q}{\alpha_B} = t_B - \frac{t_B - t_H}{R_0 \alpha_B} \text{ 等等} \quad (1.14)$$

繪出平壁的溫度綫圖，可知道該綫在每层中的斜率
(即 $\frac{\Delta t_m}{\delta_m}$) 等于:

$$\frac{\Delta t_m}{\delta_m} = \frac{q}{\lambda_m}.$$

因各层的 q 值相同，故斜率 ($\frac{\Delta t_m}{\delta_m}$) 跟各层的 λ 值成反比，溫度
曲綫具有折綫形状(图 2)。

图 3 是按热阻比例尺繪画的。由于全部斜率 ($\frac{\Delta t_m}{R_m}$) 与 q 相等，
亦即諸个 $\frac{\Delta t_m}{R_m}$ 值全同，連接 t_B 和 t_H 两点，溫度曲綫就成为一条直綫。

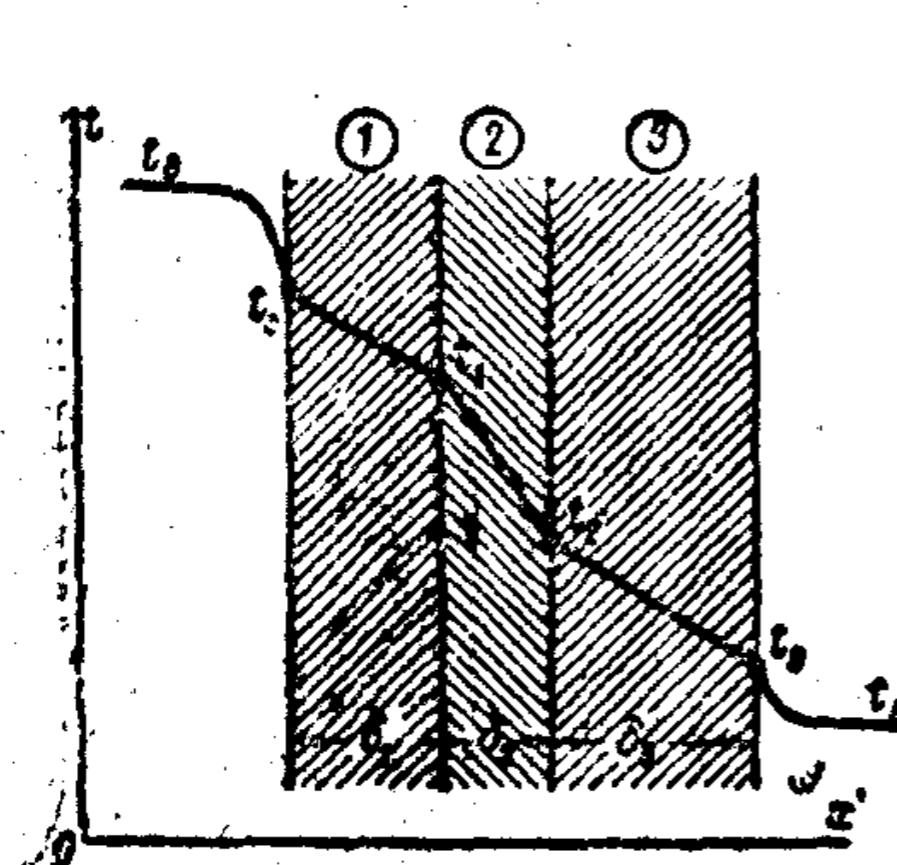


图 2 按厚度比例尺繪出的稳定状态下的溫度曲綫

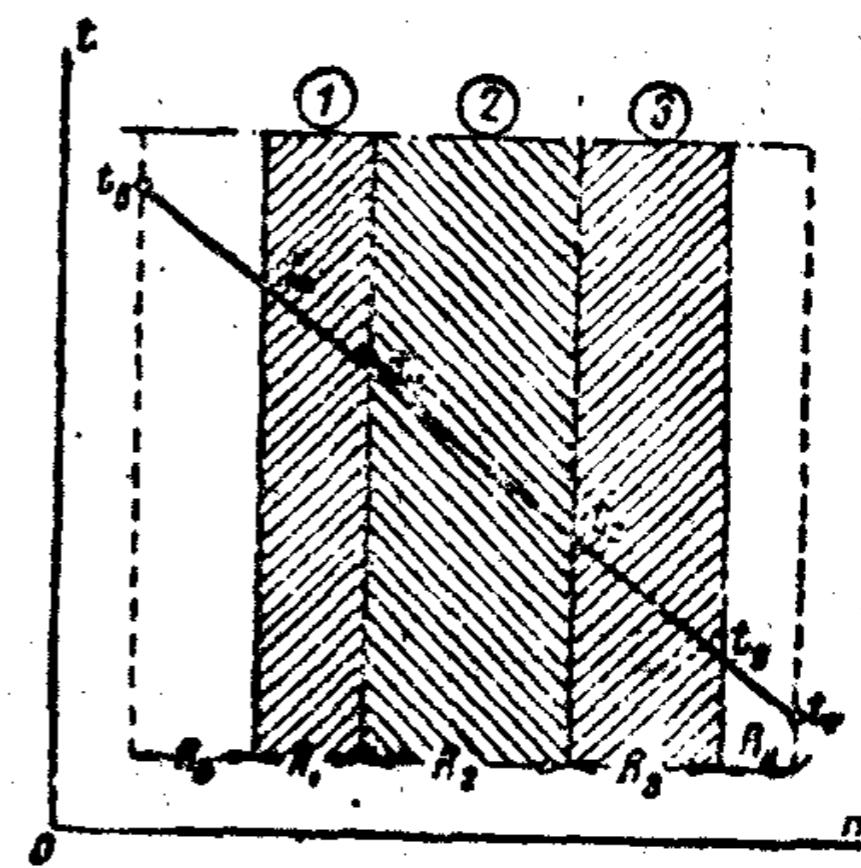


图 3 按热阻比例尺繪出的稳定状态下的溫度曲綫