アルミニウム平板，丸棒および球の熱伝達冷却

大和田野利郎*

九州工業大学

J. Japan Inst. Met. Mater. Vol. 82, No. 6 (2018), pp. 183-187
© 2018 The Japan Institute of Metals and Materials

Cooling of Aluminum Plate, Cylinder and Sphere Induced by Heat Transfer

Toshiro Owadano*

Kyushu Institute of Technology, Kitakyushu 804-0015

Cooling of aluminum plate, cylinder and sphere induced by heat transfer was simulated by use of direct solving method of differential equation. Representative sizes of the plate, cylinder and sphere as well as heat transfer coefficient were varied in the simulation. The results of simulation showed that the cooling rate of surface in Newton's law was the ratio of surface area times transfer-induced heat flux to volume times specific heat. Difference in temperature between center and surface was found to be a half Biot number multiplied by the surface temperature in common among plate, cylinder and sphere. Temperature distribution between center and surface was found to be always parabola, the top of which lie at center, causing smooth heat conduction within the volume. Difference between the present result of simulation and Heisler Chart was also made clear.
[doi:10.2320/jinstmet.J2017054]

(Received November 21, 2017; Accepted February 6, 2018; Published March 16, 2018)

Keywords: simulation, cooling rate, Newton's law, heat transfer, conduction, aluminum plate, cylinder, sphere, parabolic distribution

1. 緒 言

高温の物体の冷却はその表面から外部への熱伝達によって生じ，ニュートンの冷却法則が当てはまる．鋼の熱処理では冷却速度の重要性から，古くから種々研究されてきた¹⁾．Russell²⁾は種々の平板厚さの1/2と熱伝達率との積について，中心の初期温度に対する相対温度と無次元熱拡散時間および中心から表面までの相対距離との関係を数表で示した．またHeisler³⁾は板厚中心の相対温度の対数と無次元熱拡散時間との関係をビオー数の逆数を変数とする直線群で示し，平板中の温度分布をビオー数の逆数と正弦曲線の大きさとの関係を図示した⁴⁾．これらの両者とも中心の冷却速度と板厚方向または丸棒の半径方向における温度分布とが変数分離法で計算されていて，その妥当性を検討する必要があると考えられる．そこでこの研究では固体の熱伝達冷却の一例として高温のアルミニウム平板，丸棒および球の熱伝達冷却を研究の対象とし，前進差分法⁵⁾を使って冷却のシミュレーションを行った．前進差分法では移動境界条件の熱伝導計算が可能であり，表面の熱伝達冷却との同時計算ができるから，前進差分法は変数分離法より優れた計算法であると考えた．シミュレーションでは平板の厚さ，丸棒および球の半径と熱伝達率とを変数とした．シミュレーション結果を解析し，ニュートンの冷却法則の具体的な機構を明らかにしようとした．この報告ではシミュレーションの方法と結果の解析について報告する．

2. 熱伝達冷却のシミュレーション法

アルミニウム平板，丸棒および球の熱伝達冷却のシミュレーションは市販のパソコンで前進差分法を用いて行った．Table 1 にシミュレーションで使った熱的定数の記号と数値⁶⁾を示す．

Table 1 Thermal properties used.

symbol	property	unit
λ	thermal conductivity	212W/m
c	specific heat	1.2kJ/kg
ρ	density	2.7Mg/m
h	heat transfer coefficient	W/cm ² °C
U	temperature	°C
U^*	temperature at start	600 °C
U^0	outside temperature	0 °C
t	cooling time	s
x_0	a half width of plate	cm
r_0	radius of cylinder, sphere	cm

* 九州工業大学名誉教授 (Professor Emeritus, Kyushu Institute of Technology)

2.1 平板の熱伝達冷却のシミュレーション法

前進差分法を使用するため平板厚さの1/2の x_0 を10等分し、両端を含んで中心から順に分割点に節点番号0~10を付け中心差分とする。熱拡散率を $R=\lambda/c_p$ で表し、拡散微小時間を dt とする。 $\Delta x=x_0/10$ とせば番号 i の節点の温度変化 dU_i は一般に次式で表される⁵⁾。

$$dU_i = Rdt / \Delta x^2 \cdot (U_{i-1} - 2U_i + U_{i+1}) \quad (1)$$

ただし前進差分法では $Rdt/\Delta x^2$ は0.5以下とする必要がある。なお x_0 の分割数 n に関係しない無次元熱拡散時間 $\tau = Rt/x_0^2 (= Rt/n^2\Delta x^2)$ はフーリエ数と呼ばれ、記号 τ で表される。また dU_0 は中心の対称性から次式で計算される⁵⁾。

$$dU_0 = 2Rdt / \Delta x^2 \cdot (U_1 - U_0) \quad (2)$$

表面の分割要素では隣要素からの拡散熱流入と熱伝達による外部への熱流出があり、もし両者が等しければ温度変化は発生せず、温度は一定値を保つと考えられる。それでは熱伝達冷却の意義を失うと考えられる。そこで内部から表面要素への熱流束と表面要素から外部への伝達熱流束との差によって温度変化が生じると考えると次式が成り立つ。

$$dU_{10} = [\lambda(U_9 - U_{10}) / \Delta x - h(U_{10} - U^0)]dt / (0.5\Delta x c_p) \quad (3)$$

これらの差分式(1)~(3)を $i=0\sim10$ で1回計算するごとに U_i に dU_i を加算して任意の回数まで繰り返し計算する。また dt を累加して冷却時間 t とする。

2.2 丸棒の熱伝達冷却のシミュレーション

丸棒の半径を r_0 とし、 $\Delta r=r_0/10$ とする。差分式は次式で表わされる⁵⁾。

$$dU_i = Rdt / \Delta r^2 \cdot [U_{i-1} \cdot (1 - 0.5/i) - 2U_i + U_{i+1} \cdot (1 + 0.5/i)] \quad (4)$$

丸棒の軸対称性から⁵⁾

$$dU_0 = 4Rdt / \Delta r^2 \cdot (U_1 - U_0) \quad (5)$$

また表面温度の差分式は式(3)と同様に

$$dU_{10} = [\lambda(U_9 - U_{10}) / \Delta r - h(U_{10} - U^0)]dt / (0.5\Delta r c_p) \quad (6)$$

式(4)~(6)を $i=0\sim10$ で1回計算するごとに U_i に dU_i を加算する。

2.3 球の熱伝達冷却のシミュレーション

球の半径を r_0 、 $\Delta r=r_0/10$ とする。球拡散の差分式は次式である⁵⁾。

$$dU_i = Rdt / \Delta r^2 \cdot [U_{i-1} \cdot (1 - 1/i) - 2U_i + U_{i+1} \cdot (1 + 1/i)] \quad (7)$$

球の点対称性から⁵⁾

$$dU_0 = 6Rdt / \Delta r^2 \cdot (U_1 - U_0) \quad (8)$$

表面温度の差分式は式(6)と同じであり、

$$dU_{10} = [\lambda(U_9 - U_{10}) / \Delta r - h(U_{10} - U^0)]dt / (0.5\Delta r c_p) \quad (9)$$

式(7)~(9)を $i=0\sim10$ で1回計算するごとに U_i に dU_i を加算する。

3. 計算結果と考察

3.1 平板の計算結果と考察

Fig. 1は初期温度 $U^*=600^\circ\text{C}$ 、外部温度 $U^0=0^\circ\text{C}$ 、 $x_0=2\text{cm}$ 、 $h=0.1\text{W/cm}^2\text{C}$ (a)および $0.2\text{W/cm}^2\text{C}$ (b)の条件でシミュレーションを行い、冷却開始から2秒間隔でアナログ表

Fig. 1 Temperature distribution curves during cooling of aluminum plates with different heat transfer coefficient.

Fig. 2 Temperature distribution curves during cooling of aluminum plates with different size.

示させた温度分布図である。この図から、時間の経過とともに温度分布の間隔が少しずつ減少し、同じ温度で比較すれば冷却速度および表面と中心との温度差は h にほぼ比例することがわかる。

Fig. 2は温度分布曲線に及ぼす板厚の半分 x_0 の影響を示す。熱伝達率 h が同じ $0.2\text{W/cm}^2\text{C}$ で、 x_0 が2倍に増加すれば温度分布曲線群は h が半減した場合と同様であることを示している。

Fig. 3はFig. 1(a)および(b)の冷却開始から10秒後の $(U_0 - U_i)^{1/2}$ vs. i の関係を示す。両者はいずれも直線関係になり、温度分布は板厚中心を頂点とする曲率負の放物線であることがわかる。放物線の1次微分が定数だから2次微分が0となる。したがってFickの法則によって冷却速度は中心からの距離に関係なく皆同じであり、Fig. 1の温度分布曲線がほぼ平行移動していることと符合している。

いまFig. 1(a)の描画と同時に記録したデータから表面の分割要素に流入する熱流束と、そこから流出する熱流束とを計算してみる。たとえば冷却開始から10秒後の流入熱流束は 47.636W/cm^2 、流出熱流束は 50.071W/cm^2 で両者の比は

Fig. 3 Plots of square root of temperature difference between center and relative distance vs. relative distance from center.

Fig. 4 Cooling curves of center, middle and surface of aluminum plates with different heat transfer coefficient.

0.9514となった。またこの比は最初の2秒間を除き冷却中はほとんど変化しなかった。しかし h および x_0 が増加すればこの比は少しずつ増加した。

いまこの比を0.95と仮定すれば、それは節点番号0～9の分割要素の合計体積率と同じであり、表面要素の体積率0.05と合わせて全体が同じ速度で冷却することとよく符合する。またこの流入熱流束と流出熱流束との差を表面要素の熱容量 $cp\Delta x/2$ で除した冷却速度は、表面要素の流出熱流束を全熱容量 $cp x_0$ で除した冷却速度と等しいと考えられる。このような冷却では固体中の局部要素や表面要素に熱が蓄積または欠乏することがなく「定常冷却」であると考えられる。すなわち定常冷却では全体の冷却速度 v は次式で表される。

$$v = h(U_{10} - U^0) / (cp x_0) \quad (10)$$

式(10)は表面要素のニュートンの冷却法則が次式で表されることを示す。

$$(U_{10} - U^0) / (U^* - U^0) = \exp[-ht / (cp x_0)] \quad (11)$$

Fig. 4はFig. 1と同じ条件のシミュレーションで記憶した節点番号0, 5, 10の要素の温度を時間順に並べた冷却曲線である。同図の(a)と(b)とを比較すれば熱伝達率の増加で冷却速

Fig. 5 Comparison of cooling curves of surface division by simulation with that by eq. (11) marked by circles.

Fig. 6 Comparison of simulated curves of temperature distribution with that calculated by eq. (13) in plates with different size. $h = 0.2 \text{ W/cm}^2\text{°C}$

度が增加することおよび節点番号5の要素の温度が中心の温度に接近していることが示されている。

Fig. 5ではFig. 1(a), (b)と同じ条件でシミュレーション冷却したときの表面要素の4秒ごとの温度(○印)と式(11)で計算した冷却曲線とを比較した。冷却開始直後の放物線温度分布ができるまではシミュレーション温度のほうが低い、両者の差はしだいになることがわかる。

定常冷却における平板中心の温度は式(3)を逆算して求められる。すなわち

$$U_0 = U_{10} + 0.5(hx_0 / \lambda) \cdot (U_{10} - U^0) \quad (12)$$

式(12)の右辺中の hx_0 / λ は「ビオ数」と呼ばれる無次元数であり、記号 Bi で表示される。また各要素の温度は式(12)を使って次式で表される。

$$U_i = U_{10} + 0.5(hx_0 / \lambda) \cdot (U_{10} - U^0) \cdot [1 - (i/n)^2] \quad (13)$$

Fig. 6(a), (b)は熱伝達率 h が同じで x_0 が変化した場合を例として、式(13)で計算した温度分布(○印)とシミュレーションで得た温度分布(曲線)とを比較した。シミュレーションでは x_0 が増加すれば定常冷却から遠ざかるが、それにも拘わら

ず、両者の温度分布はよく合致している。

3.2 丸棒の計算結果と考察

Fig. 7(a), (b)は半径 $r_0 = 2$ cm, $U^* = 600^\circ\text{C}$, $U^0 = 0^\circ\text{C}$ で h を変化させたときの 2 秒間隔で示した温度分布である。Fig. 1 の同じサイズ, 同じ h , 同じ温度での温度分布と比較すれば、放物線の形(曲率)は同じであるが、放物線同士の間隔が(a), (b)ともに約 2 倍になっている。

また Fig. 7(a)の冷却条件で冷却開始後10秒における表面要素に流入, 流出する熱流束比を計算してみると0.907となった。この熱流束比の値は節点番号 0 ~ 9 の体積率 $0.95^2 = 0.9025$ に近似していて、シミュレーションが定常冷却に近似していることがわかる。

丸棒では体積/表面積の比が $0.5r_0$ であるから全体の冷却速度 v は次式で表される。

$$v = 2h(U_{10} - U^0) / (c\rho r_0) \quad (14)$$

また Fig. 7 の温度分布曲線の間隔が Fig. 1 の場合の約 2 倍になったことが式(14)から理解できる。

式(14)からニュートンの冷却法則は次式で表されることがわかる。

$$(U_{10} - U^0) / (U^* - U^0) = \exp[-2ht / (c\rho r_0)] \quad (15)$$

定常冷却時の温度分布は、表面要素に流入, 流出する熱流束比が(内部/表面)の体積比に等しいことが平板と同様であるから次式で表される。

$$U_i = U_{10} + 0.5(hr_0 / \lambda) \cdot (U_{10} - U^0) \cdot [1 - (i/n)^2] \quad (16)$$

Fig. 1 と Fig. 7 で示した同じ冷却条件での温度分布の形(曲率)が同じであることは、式(13)と式(16)との類似によっていて、冷却速度には無関係なことが理解できる。

3.3 球の計算結果と考察

Fig. 8(a), (b)は球の半径 $r_0 = 2$ cm, $U^* = 600^\circ\text{C}$, $U^0 = 0^\circ\text{C}$ で h を変化させたときの 2 秒間隔で示した温度分布である。平板の温度分布を示す Fig. 1 と比較すると放物線の曲率は同じであるが、間隔が約 3 倍になっている。また Fig. 8(a)の冷却時間 5 秒における表面要素に流入, 流出する熱流束比は

0.842となった。この比の数値は $0.95^3 = 0.8574$ に相当すると考えると定常冷却の条件が満足される。

球では体積/表面積の比が $r_0/3$ であるから、定常冷却速度 v は次式で表される。

$$v = 3h(U_{10} - U^0) / (c\rho r_0) \quad (17)$$

また球の表面温度の差分式(9)は丸棒の場合の差分式(6)と同じであるから、半径方向の温度分布は式(16)で表される。

4. 総 合 考 察

4.1 シミュレーション結果の総括

このアルミニウム平板, 丸棒および球の冷却シミュレーションで得た結果は他の物質の物体にも汎用できると考えられる。平板, 丸棒および球の熱伝達による冷却速度 v を表す式(10), (14)および(17)は、それぞれのサイズを n 分割し、表面積を S , 体積を V で表せば次式に統一して表される。

$$v = (U_n - U^0)hS / (c\rho V) \quad (18)$$

したがってニュートンの冷却法則は式(18)を使って次式で表される。

$$(U_n - U^0) / (U^* - U^0) = \exp[-hSt / (c\rho V)] \quad (19)$$

平板, 丸棒および球のいずれでも定常冷却における固体中の温度分布は中心を頂点とする曲率負の放物線であり、中心から i 番目の要素の温度は次式で表される。

$$U_i = U_n + 0.5Bi \cdot (U_n - U^0) \cdot [1 - (i/n)^2] \quad (20)$$

つぎにこのシミュレーション結果と Heisler 線図³⁾とを比較検討する。Heisler 線図は中心の相対温度の対数を縦軸、無次元熱拡散時間のフーリエ数を横軸とし、ビオ数³⁾の逆数をパラメータとする直線群で示されている。したがって平板の場合の直線の傾きは次式で表される。

$$\begin{aligned} & \frac{d \log[(U - U^0) / (U^* - U^0)]}{d\tau} \frac{\lambda}{hx_0} \\ &= \frac{d \log[(U - U^0) / (U^* - U^0)]}{dt} \frac{c\rho x_0^2}{\lambda} \frac{\lambda}{hx_0} \\ &= \frac{d \log[(U - U^0) / (U^* - U^0)]}{dt} \frac{c\rho x_0}{h} \end{aligned}$$

Fig. 7 Temperature distribution curves during cooling of aluminum cylinders with different heat transfer coefficient.

Fig. 8 Temperature distribution curves during cooling of aluminum spheres with different heat transfer coefficient.

この式の末尾の分数 cx_0/h の逆数は式(10), (14)および式(17)では表面要素温度の冷却速度指数であり, 中心要素温度の冷却速度指数ではない. しかし Heisler 線図の直線の傾きがビオー数の逆数に逆比例して示されていることはよく理解できる. また Heisler 線図から平板, 丸棒および球の冷却を表す式(19)は次式でも表されることがわかった.

$$(U_n - U^0)/(U^* - U^0) = \exp(-\alpha Bi \tau) \quad (21)$$

ここで平板では $\alpha = 1$, 丸棒で $\alpha = 2$, 球で $\alpha = 3$ である.

また Heisler 線図および Russell の数表では固体中の温度分布が正弦曲線で表されているが, 正弦曲線では放物線のような定常冷却は不可能だと考えられる. またシミュレーションの結果から固体中の温度分布は表面温度と $Bi/2$ との積から容易に計算できることがわかった.

5. 結 論

前進差分法を用いてアルミニウム平板, 丸棒および球の熱伝達冷却のシミュレーションを行った結果, ニュートンの冷却法則の詳細を明らかにできた. すなわち

1) ニュートンの冷却を表す指数関数の指数は平板ではビオー数とフーリエ数との積で表される. 丸棒ではその指数は

2 倍, 球では 3 倍になる.

2) 平板, 丸棒および球の熱伝達冷却中における中心と表面との温度差は表面温度とビオー数の $1/2$ との積であり, 温度分布は中心を頂点とする曲率負の放物線である.

また Heisler 線図とこのシミュレーション結果との比較検討を行い, 両者の相違を明らかにした.

この研究のシミュレーションには教育用ソフト「十進ベシック」を使用した. 制作者白井一雄氏に深く謝意を表したい.

文 献

- 1) T. Araki Ed.: *Tekko kogaku koza, vol. 8 hagane no netsushori gijutsu*, (Asakura Shoten, Tokyo, 1969) (in Japanese).
- 2) T. F. Russell: Iron and Steel Institute Special Report 14 (1936) 149.
- 3) M. P. Heisler: Trans. ASME 69 (1947) 227-236.
- 4) T. Aihara: *Den-netsu kogaku* (Shokabo, Tokyo, 1994) p. 36 (in Japanese).
- 5) G. D. Smith: *Numerical Solution of Partial Differential Equations*, (trans. by Y. Fujikawa, Saiensusha, Tokyo, 1971) (in Japanese).
- 6) I. Onaka: *Kompyu-ta den-netsu gyoko kaiseki nyumon*, (Maruzen, Tokyo, 1985) (in Japanese).