

# 冷却力에 의한 室內溫熱環境의 綜合的評價에 關한 研究

孫章烈 \*

## 1. 머리말

건축물의 실내를 건강하고 쾌적한 溫熱環境으로 설계, 유지하기 위하여서는 氣溫, 温度, 氣流輻射熱등 온열 환경의 각 요소를 종합적으로 평가하는 것은 중요한 일이다. 이 目的을 위하여 이미 여러 가지 방법이 제안되고 있으며 그 중에서도 직접 측정기에 의한 표현 방법으로서는 글로브 온도계 (Globe Thermometer)<sup>1)</sup> 카타온도계 (Kata Thermometer)<sup>2)</sup> 등이 대표적이며, 환경의 각 요소를 理論的, 實驗的으로 組合한 결과에 의한 평가 방법으로는 有効溫度 (Effective Temperature)<sup>3)</sup> 等價溫度 (Equivalent Temperature)<sup>4)</sup> 作用溫度 (Operative Temperature)<sup>5), 6)</sup> 등이 대표적이다. 그러나, 오늘날 건축 설비의 발달에 의한 人工的 온열 환경의 일반화, 태양열, 냉난방, Panel Heating의 보급등으로 설비 방식의 변화에 따른 냉난방 System의 다양화 및 우리나라의 온돌의居住性에 관한 科學的인 究明의 필요성 등을 고려하면 지금까지의 指標로서 온열환경을 판단하는 것이 반드시 충분하다고는 할 수 없는 형편이다. 이런 점에서 热力學的 열교환량에 기반을 두어 온열환경 條件을 이론적 실험적으로 파악하는 것이 더욱 有効한 평가 수단이라 생각된다.

또한, 온열 환경의 상태를 感覺的 또는 生理的 상태의 기준이 되는 單一尺度에 의하여 표현하려는 것으로 實際의 被實驗者에 의한 연구가 빈번히 이루어지고 있으며 그 결과 人間과 환경의 사이의 热平衡式은 이론적으로 거의 확립되어 있다. 그러나 인체의 온열에 대한 감각

은 많은 사람들 사이에 반드시 일치하는 것이 아니며, 人種, 性別, 年齡等의 天性的 要素, 건강, 영양상태, 생활履歷등의 신체적 요소, 着衣作業등의 現場的 要素, 그 밖의 여러 要素가 복잡하게 엉켜져, 그것을 통일, 종합하여 단일尺度로 취급하기에는 매우 곤란한 점이 많다.

著者는 人體와 환경의 사이에 열교환량이 온열환경을 종합적으로 표현하는 대상이 된다고 생각하여 人體를 단순화한 모델 (예를 들면, 銅의 中空球, 유리의 中空球, 銅 또는 알루미늄의 圓筒등)과 온열 환경의 사이에 열교환량을 냉각력 (Cooling Power CP) 또는 加熱力 (Heating Power HP)으로 표현하여 그것에 의하여 온열환경을 평가하는 방법에 대하여 연구하여 왔다. 冷却力이란 常溫의 환경에 있어서 温體의 冷却現象을 나타내는 물리적尺度이며, 加熱力은 고온 환경에 있어서 冷體의 加熱 현상을 나타내는 물리적尺度이다. 특히 L. Hill의 카타온도계의 냉각력은 널리 알려져 있다. 카타온도계는 人體에 비하여 너무 작고 이론적으로 그 냉각력을 예측하기 힘들다는 데 문제점을 지니고 있다.

本論文에서는 著者の 연구의 결과 중에 온열환경 평가에 가장 합당하다고 생각되는 직경 5 cm의 알루미늄 (Al) 球에 대하여 理論解析과 實驗을 소개하고 그 결과에 대하여 고찰한다.

## 2. 理論解析

本論文에서 사용하는 記號는 다음과 같다.

CP : 冷却力 [ $W/m^2$ ]

\* 正會員, 漢陽大學校

$C_{pa}$  : 공기의 定壓比熱 [ $J/(Kg \cdot K)$ ]  
 $C_b$  : 黑塗裝球의 比熱 [ $J/(Kg \cdot K)$ ]  
 $D$  : 黑塗裝球의 직경 [m]  
 $K$  : 热輻射에서의 温度係數 [ $K^3$ ]  
 $F_s$  : 黑塗裝球의 표면적 [ $m^2$ ]  
 $MRT$  : 평균輻射溫度 [ $^{\circ}C$ ]  
 $n$  : 表面의 法線방향 [-]  
 $OT$  : 黑塗裝球에 대한 環境의 作用溫度 [ $^{\circ}C$ ]  
 $Q$  : 積算熱傳達量 [ $J$ ]  
 $q_r$  : 輻射熱傳達量 [ $W$ ]  
 $t$  : 時間 [h]  
 $V$  : 黑塗裝球의 體積 [ $m^3$ ]  
 $u$  : 風速 [ $m/s$ ]  
 $\alpha$  : 總合熱傳達率 [ $W/(m^2 \cdot K)$ ]  
 $\alpha_c$  : 對流熱傳達率 [ $W/(m^2 \cdot K)$ ]  
 $\alpha_r$  : 輓射熱傳達率 [ $W/(m^2 \cdot K)$ ]  
 $\varepsilon_i$  : 平面 i의 輓射率 [-]  
 $\varepsilon_s$  : 黑塗裝球의 輓射率 [-]  
 $\theta_a$  : 環境의 氣溫 [ $^{\circ}C$ ]  
 $\theta_i$  : 平面 i의 표면온도 [ $^{\circ}C$ ]  
 $\theta$  : 黑塗裝球內의 온도 [ $^{\circ}C$ ]  
 $\theta_s$  : 黑塗裝球의 표면온도 [ $^{\circ}C$ ]  
 $\theta_0$  :  $t=0$ 에서의 黑塗裝球의 평균온도 [ $^{\circ}C$ ]  
 $\Theta_i$  :  $\theta_i + 273$  [K]  
 $\Theta_s$  :  $\theta_s + 273$  [K]  
 $\lambda_a$  : 環境空氣의 热傳導率 [ $W/(m \cdot K)$ ]  
 $\lambda_b$  : 黑塗裝球의 热傳導率 [ $W/(m \cdot K)$ ]  
 $\rho_a$  : 環境空氣의 밀도 [ $Kg/m^3$ ]  
 $\rho_b$  : 黑塗裝球의 밀도 [ $Kg/m^3$ ]  
 $\nu$  : 環境空氣의 動粘性係數 [ $m^2/s$ ]  
 $\sigma_b$  : Stefan-Boltzmann의 상수 [ $W/(m^2 \cdot K^4)$ ]

$\varphi_{s,i}$  : S面과 i面사이의 形態係數 [-]

2.1 温度降下에 있어서 冷却時間 및 冷却力  
室內環境에 있어서 환경 온도와 어떤 物體의  
사이에 온도 차가 있을 경우에 단위시간, 단위  
면적당 그 물체로 부터 放散되는 열량은 近似的  
으로 환경과의 사이의 温度差에 比例한다. 7)  
환경의 영향으로서는 대류와 복사의 양면에서 고

려하여야 하므로 물체 표면에서의 热流는 다음  
식으로 나타낼 수 있다.

$$\lambda_b \left( \frac{\partial \theta}{\partial n} \right) = \alpha_c (\theta_s - \theta_a) + \alpha_r (\theta_s - MRT) \cdots (1)$$

여기에서  $MRT = \sum_{i=1}^n \theta_i \cdot \varphi_{s,i}$  로 나타내며, (9)식  
으로부터 (14)식에서 설명하나, 이것은 많은  
輻射面溫度  $\theta_i$ 와 形態係數  $\varphi_{s,i}$ 에 의한 綜合  
的 热輻射量과 같은 열복사량이 주어지는 대표  
적인 黑體 (Black body)의 온도로 정의할 수 있  
다. 8)

(1)식의 右邊은

$$\begin{aligned} & \alpha_c (\theta_s - \theta_a) + \alpha_r (\theta_s - MRT) \\ &= \alpha_c + \alpha_r \left( \theta_s - \frac{\alpha_c \theta_a + \alpha_r MRT}{\alpha_c + \alpha_r} \right) \end{aligned}$$

로 되며, Winslow, Herrington, Gagge 5), 6)의  
제안에 따라  $(\alpha_c \theta_a + \alpha_r MRT) / (\alpha_c + \alpha_r) = OT$   
즉 作用溫度 (效果溫度라고도 함)를 나타내므  
로 (2)식이 된다.

$$-\lambda_b \left( \frac{\partial \theta}{\partial n} \right) = \alpha (\theta_s - OT) \cdots (2)$$

본래 OT는 위의 연구자들에 의하여 人體를 대  
상으로 하여 組合된 環境의 기온, 기류, 열복사  
를 합성한 온도의 개념이나, OT를 단순한 物體  
를 대상으로 하여 理論的 解析에 사용하는 것도  
가능하다.

均質한 재료로 된 物體의 内部溫度 分布를 均  
等하다고 할 때, 물체의 温度降下 및 冷却時間  
에 대하여 생각하면, 微小時間  $dt$  内의 温度變  
化  $d\theta$ 에 따른 保有熱量의 변화는 (2)식으로 부  
터 (3)식이 얻어진다.

$$-\rho_b C_b V d\theta = \alpha F_s (\theta_s - OT) dt \cdots (3)$$

(3)식은 (4)식으로 된다.

$$\frac{d\theta}{\theta_s - OT} = - \left( \frac{\alpha F_s}{\rho_b C_b V} \right) dt \cdots (4)$$

(4)식의 양변을 적분하면

$$\ln(\theta_s - OT) = - \left( \frac{\alpha F_s}{\rho_b C_b V} \right) t + C_1$$

$t=0$ 에서  $\theta_s = \theta_0$ 로 하면 다음 식이 된다.

$$e^{-\left( \frac{\alpha F_s}{\rho_b C_b V} \right) t} = \left( \frac{\theta_s - OT}{\theta_0 - OT} \right)$$

時間  $t$ 에서의  $\theta_s$ 는 (5)식과 같다.

$$\theta_s = OT + (\theta_0 - OT) \cdot e^{- (\alpha F_s / \rho_b C_b V) t} \quad (5)$$

(5)식의  $\theta_s$ 를  $\theta_0$ 에서  $\Delta\theta$ 만큼 냉각하는 시간을  $\Delta t$ 라고 하면, (6)식으로 표현된다.

$$\Delta t = - \frac{\rho_b C_b V}{\alpha F_s} \times \ln \left( \frac{\theta_0 - \Delta\theta - OT}{\theta_0 - OT} \right) \quad (6)$$

物體로서 알루미늄의 固體球에 黑色을 칠한것 (以下 黑塗裝球)을 생각하고 그 표면의 온도 분포는 均等하며  $\alpha$ 는 시간에 의한 온도 변화에 대하여 一定하다면  $t$ 시간에 있어서 表面에서 放散하는 총열량, 즉 환경과 黑塗裝球와의 사이의 積算 热交換量  $Q$ 는 (7)식이 된다.

$$Q = \alpha F_s \int_0^t (\theta_s - OT) dt = - \rho_b C_b V (\theta_0 - \theta_s) \quad (7)$$

또한, 球에 대한 온열환경의 냉각력 (以下, 냉각력) CP를 단위시간, 단위면적 當의 열교환량으로 정의하여 温度降下  $\Delta\theta$ 에 있어서의 冷却時間  $\Delta t$ 에 대하여서는 (8)식, (9)식이 주어진다.

$$CP = \frac{\alpha F_s \int_0^t (\theta_s - OT) dt}{F_s \Delta t} \quad (8)$$

$$CP = \frac{- \rho_b C_b V \Delta\theta}{F_s \Delta t} \quad (9)$$

(8)식은 現場에서 實測할 경우에 정확한 OT의 계산이 매우 곤란하므로 本 연구에서는 (9)식을 사용한다. 즉, 일정온도 범위에 있어서 黑塗裝球가 냉각하는 경우, 그 온도 범위  $\Delta\theta$ 에 있어서의 냉각시간  $\Delta t$ 를 알면 CP를 구할 수 있다. 그 냉각력의 대상이 되는 온도의 범위를 人體의 온도에 가까운 38~35°C ( $\Delta\theta = 3°C$ )로 한다.

## 2.2 球의 热伝達率 $\alpha$

(6)식에서 未知의 요소인 球의 열전달율  $\alpha$ 는 對流에 의한 열전달율  $\alpha_c$ 와 辐射에 의한 열전달율  $\alpha_r$ 의 和이다. 球의 對流熱傳達率  $\alpha_c$ 는 자연대류열전달에 의한 것과 강제대류열전달에 의한 것이 있으나, 本 論文에서는 實驗條件이 강제대류의 범위이므로 강제대류에 대하여서만 檢討한다. 강제대류열전달에 대하여 Frossel-

ing의 式<sup>9</sup>, Yuge의 式<sup>10</sup>, Tsubouchi의 式<sup>11</sup> Ranz-Marshall의 式<sup>12</sup> 등을 검토한 결과 本研究에서는 Ranz-Marshall의 實驗式을 사용한다. 그 식에 의하면  $0.6 < Pr < 380$ ,  $1 < Re < 10^5$ 의 범위에서는

$$Nu = 2 + 0.6 Pr^{\frac{1}{8}} Re^{\frac{1}{2}} \quad (10)$$

단,  $Re$  : Reynolds number,  $uD/\nu$

$Pr$  : Prandtl number,  $\rho_a c_p a / \lambda$

$Nu$  : Nusselt number,  $\alpha_c D / \lambda$

(10)식에서  $\alpha_c$ 는 (11)식으로 나타낸다.

$$\alpha_c = \frac{\lambda (2 + 0.6 Pr^{\frac{1}{8}} Re^{\frac{1}{2}})}{D} \quad (11)$$

다음에  $\alpha_r$ 에 대하여 검토하기 위하여  $n$ 개의 면에 둘러쌓인 실내를 생각하면, 黑塗裝球로부터 全 室內面에의 열전달량  $q_r$ 는 (12)식으로 얻어진다.

$$q_r = \sum_{i=1}^n \sigma_b \varepsilon_s \varepsilon_i (\Theta_s^4 - \Theta_i^4) \varphi_{s,i} F_s = \sigma_b \varepsilon_s F_s \{ \varepsilon_1 (\Theta_s^4 - \Theta_1^4) \varphi_{s,1} + \dots + \varepsilon_n (\Theta_s^4 - \Theta_n^4) \varphi_{s,n} \} \quad (12)$$

溫度係數  $K_i = \frac{\Theta_s^4 - \Theta_i^4}{\Theta_s^4 - \Theta_i^4}$  를 도입하여 線形化하면 (13)식으로 표현된다.

$$q_r = \sigma_b \varepsilon_s F_s \{ \varepsilon_1 K_1 (\theta_s - \theta_1) \varphi_{s,1} + \dots + \varepsilon_n K_n (\theta_s - \theta_n) \varphi_{s,n} \} = \sigma_b \varepsilon_s F_s \{ (\varepsilon_1 K_1 \varphi_{s,1} + \dots + \varepsilon_n K_n \varphi_{s,n}) \theta_s - (\varepsilon_1 K_1 \varphi_{s,1} + \dots + \varepsilon_n K_n \theta_n \varphi_{s,n}) \} \quad (13)$$

$\varepsilon_i$ 의 값은 室內의 일반 재료의 경우에는 거의 같다고 생각하고, 또 球의 表面溫度 38~35°C의 범위에서 壁面 상호간의 온도 차가 15°C 以內일 때  $K_i$ 의 계산에 壁面溫度  $\theta_i$ 의 平均值를 취하여도 그것에 의한 誤差는 無視할 수 있을 정도이다. S面은 1~n面에 의하여 완전히 둘러쌓여 있기 때문에 形態係數 (Configuration factor)의 和,  $\varphi_{s,1} + \dots + \varphi_{s,n} = 1$ 이 된다. 여기에서  $\bar{K}$ 로  $\varepsilon_1 K_1, \dots, \varepsilon_n K_n$ 의 平均值를 나타내면 (13)式은 (14)식으로 나타낼 수 있다.

따라서  $\alpha_r$  은 (15) 식과 같다.

形態係數  $\varphi_{s \cdot i}$  로는 Mackey<sup>13)</sup> 등에 의한 小球과 平面 사이의 형태계수의 이론을 사용하였다.

### 3. 実験

### 3.1 実験室의 概要 및 温熱環境条件의 維持, 制御

實驗은 그림 1과 같은 人工氣候室을 사용하여 행하였다. 人工氣候室은 再熱器併用單一 Duct 方式공기조화설비에 의하여 温度 및 温度가 自

動制御된다. 그 제어범위는 温度 15~40 C, 相對濕度 40 ~ 80 %이다. 人工氣候室의 전체크기는  $5.30 \times 4.05 \text{ m} = 21.47 \text{ m}^2$ , 높이 2.65m이며, 實驗空間의 크기는  $2.7 \times 4.05 \text{ m} = 10.94 \text{ m}^2$ , 높이 2.00 m이다. 平行氣流를 얻기 위하여 紙氣用 Chamber( $5.3 \times 1.3 \text{ m} = 6.9 \text{ m}^2$ )이 설치되어 있고 前後面은 黑色無光澤의 有孔 Semi-Hard Board로 되어있다. 天井面은 電氣面發熱體인 輻射熱發生裝置가 설치되어 Thermistor 정밀온도조절기에 의하여 제어된다. 실험 공간의 바닥과 側壁面은 黑色Velvet 幕으로 하였다.

給氣의 吹出口 및 실험공간을 향하여 설치되어 있는 fan으로 黑塗裝球의 위치에서  $0.19 \text{ m/s}$  및  $0.29 \text{ m/s}$ 의 2단계의 기류를 얻었다.

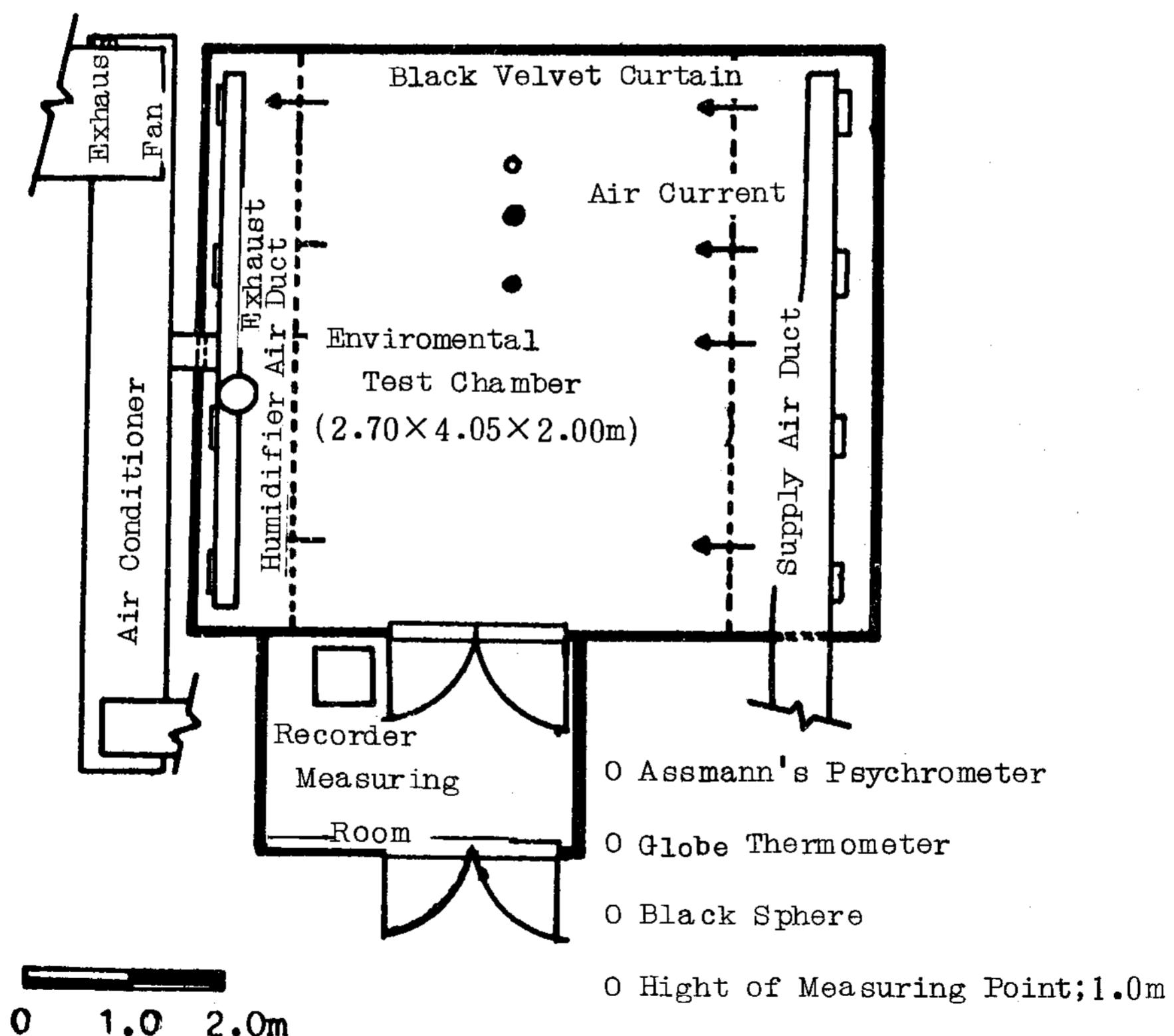


FIG.1 Floor plan of enviromental test chamber and measuring room

### 3.2 設定条件

表2의 (1)과 같이 氣溫, 氣流, 热輻射의 16 종류의 組合에 대하여 實驗하였다. 열복사가 있는 설정조건, 즉  $\theta_a \pm MRT$ 의 경우는 天井의 복사열 발생 장치로, 黑塗裝球의 測定點에서 열복사計 (Beckman型)를 가지고 열복사량 100 Kcal /m<sup>2</sup>h로 제어하였다.

### 3.3 黑塗裝球

黑塗裝球는 A1의 고체로 直徑 5 cm이다. 표면에 黑色無光澤의 塗料 (3M社의 Velvet Coating)를 칠했다. 球의 초기온도를 38 °C이

상으로 하고 人工氣候室內의 各種溫熱環境條件에서 38 °C에서 35 °C까지의 温度降下狀態와 降下時間을 測定하였다. 球는 그것의 中心部를 實驗室間의 中央에 바닥 위 1m의 위치에 두었다.

### 3.4 測定項目 및 方法

黑塗裝球의 温度 및 人工氣候室內의 温度條件의 測定項目別 測定器具와 方法은 표1과 같다. Assmann 通風乾濕球溫度計와 Globe 溫度計의 測定位置는 그림 1에서 보여주고 있다. 球溫度의 測定時間간격은 冷却速度가 빠른 경우에는 1分간격이고, 적을 경우는 3分간격으로 하였다.

TABLE. 1 Measuring methods and apparatuses for temperature of black sphere and environmental conditions

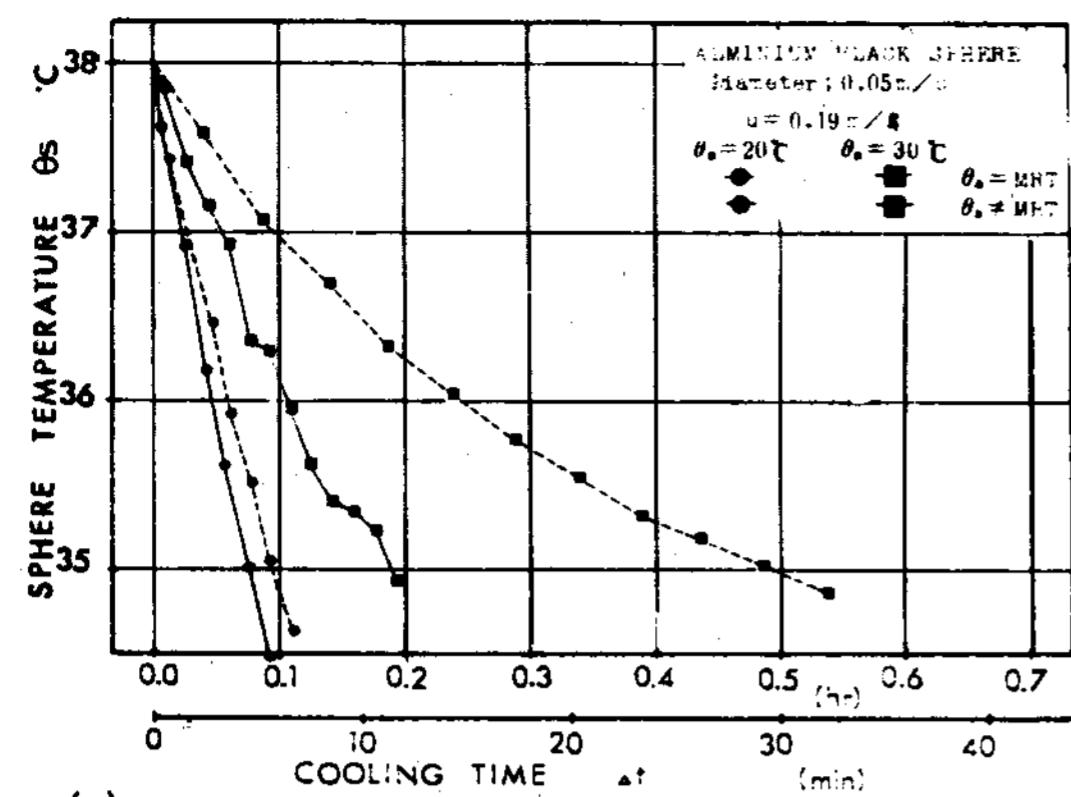
Items of measurement	Measuring methods & apparatuses	
Temperature of black sphere	1 point of center, & 5 points on outside surface of sphere (top, bottom, side, front, back) at interval of 1 or 3 minutes C-C thermocouple (0.2 mmφ) digital volt meter	
Thermal environment conditions	Air temperature	Assmann's psychrometer at interval of 1 or 3 minutes
	Humidity	
	Air velocity	Hot wire anemometer
	Heat radiation	Thermal radiometer (beckmann)
	Surface temperature of ceiling, walls & floor	3 points on ceiling, each center point on walls & floor at interval of 1 or 3 minutes C-C thermocouple (0.3 mmφ) digital volt meter

實驗에 의한 冷却力은 温度降下時間  $\Delta t$ 의 測定結果로부터 (9)식을 사용하여 算出했다. 球의 温度分布는 均等한 것으로 생각하고 표면온도 5點의 平均值를 사용하였다. 그러나 球의 온도의 平均化에 의한 誤差를 검토하기 위하여 中心部의 1點의 温度를 測定하였다.

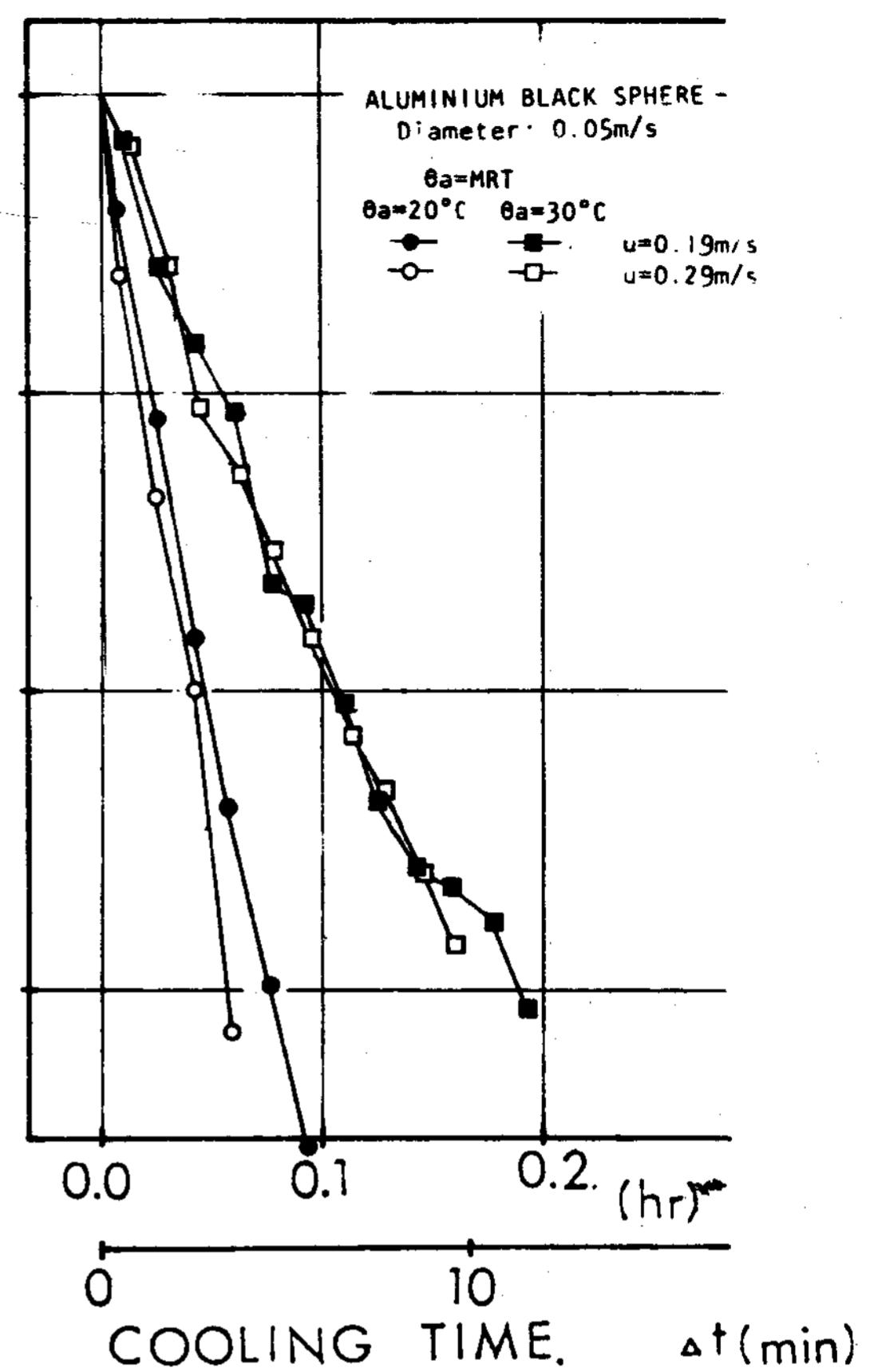
### 4. 計算值와 實驗值의 比較 및 檢討

#### 4.1 温度降下 및 冷却時間

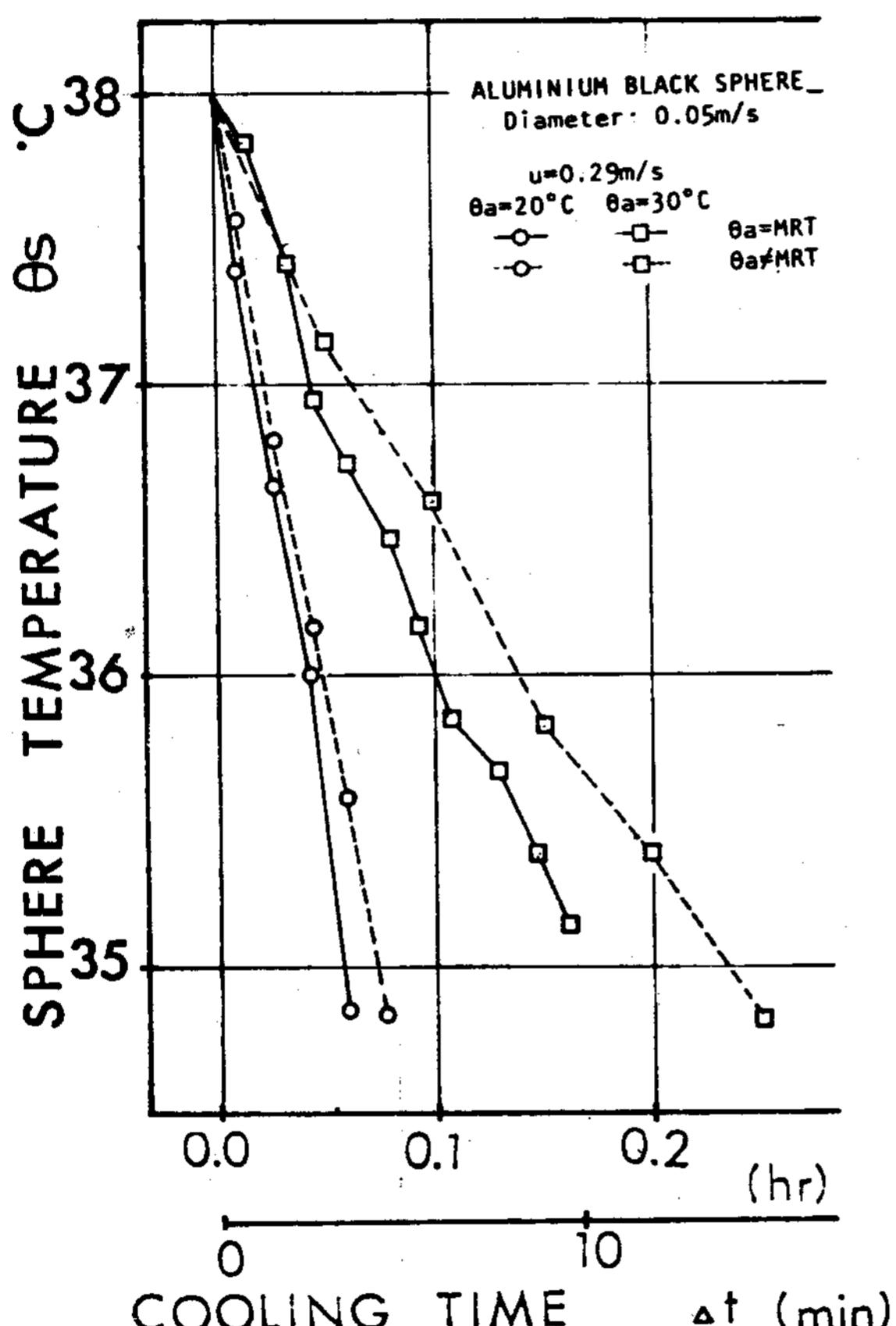
各種溫熱環境條件에서 A1 黑塗裝球溫度의 38 °C에서 35 °C까지 降下에 대한 測定結果를 그림 2에 나타낸다.



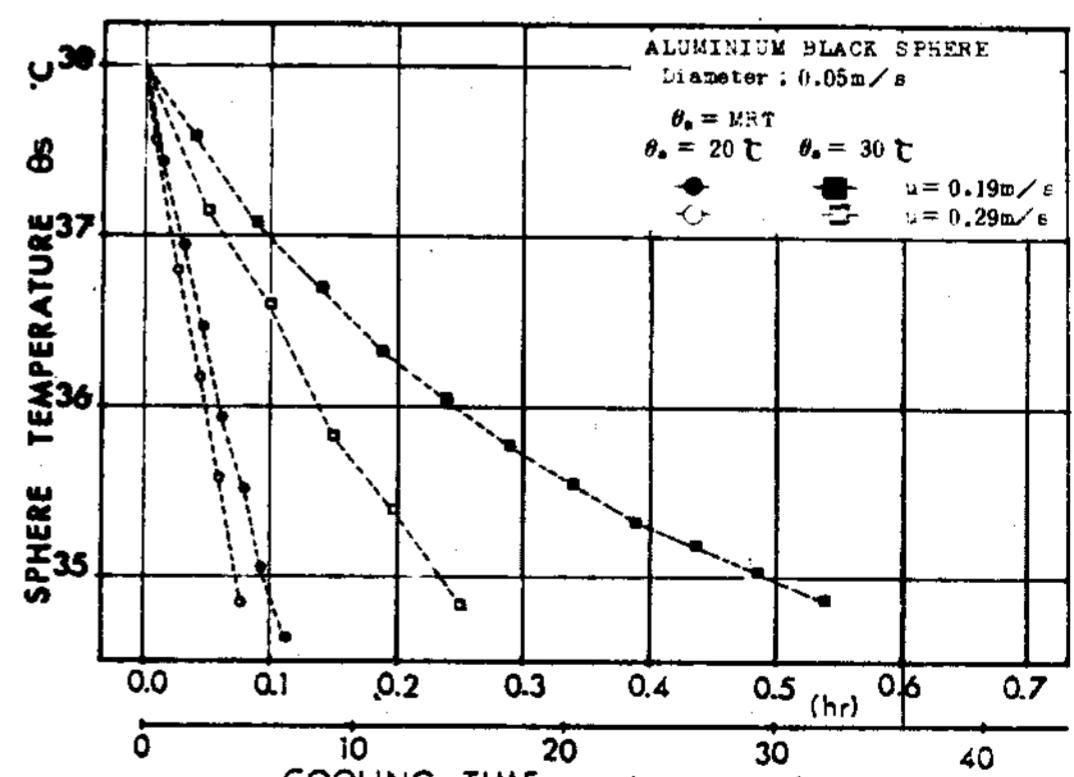
(A) Influence of air temperature and heat radiation in same air velocity,  $u = 0.19 \text{ m/s}$



(C) Influence of air temperature and air velocity in same heat radiation,  $\theta_a = \text{MRT}$



(B) Influence of air temperature and heat radiation in same air Velocity,  $u = 0.29 \text{ m/s}$

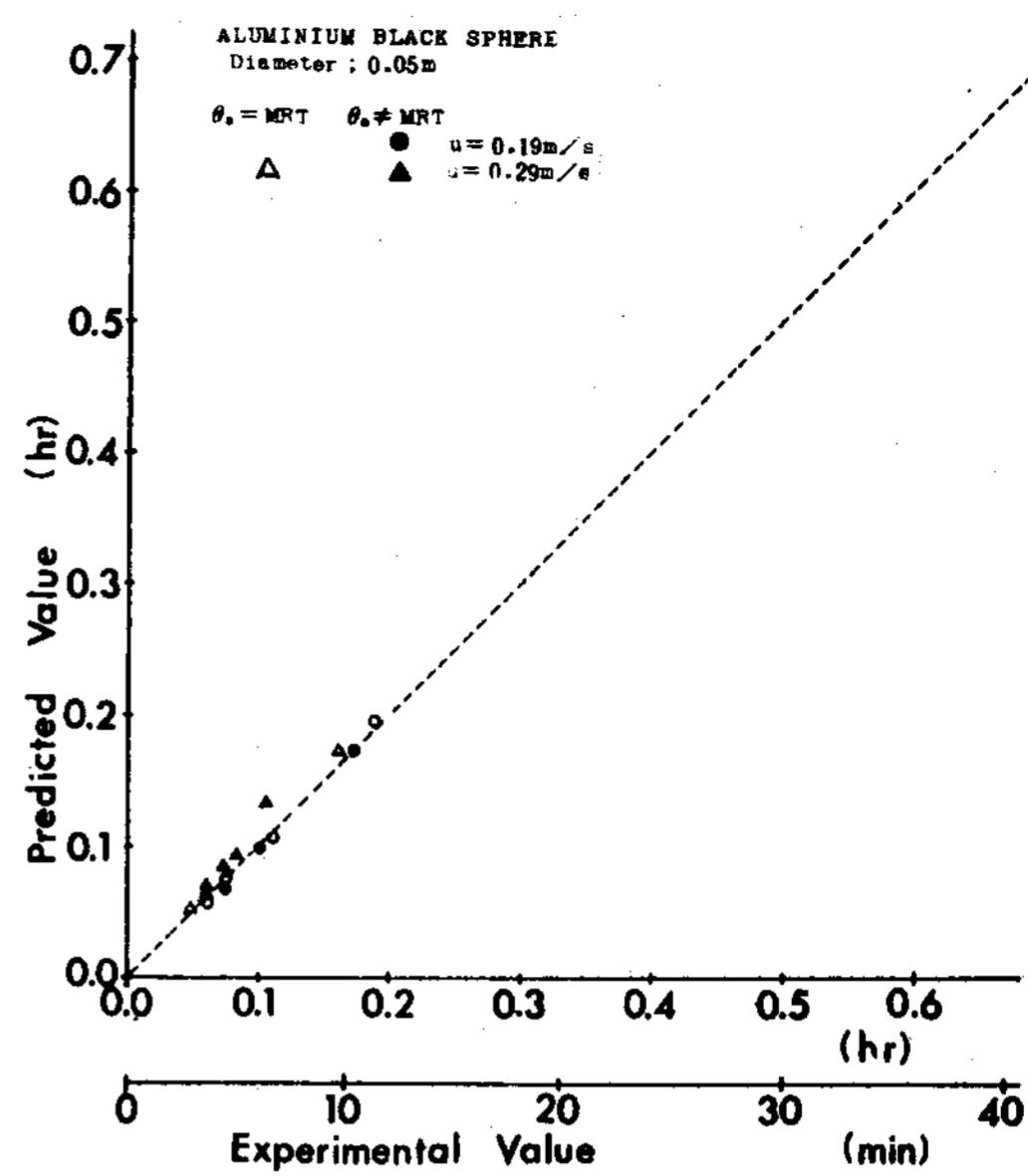


(D) Influence of air temperature and air velocity in same heat radiation,  $\theta_a \neq \text{MRT}$

FIG. 2 Influence of thermal environmental conditions temperature drops of 0.05m $\phi$  Al black sphere

그림 2의 (A)와 (B)는 氣流는 각각 같은 조건일때 氣溫과 热輻射의 조건이 바뀜에 따른 球의 温度變化와 冷却時間과의 關係이며 (C)와 (D)는 热輻射의 無 ( $\theta_a = MRT$ ) 와 有 ( $\theta_a \neq MRT$ )의 경우에 氣溫과 氣流條件의 바뀜에 따른 球의 温度變化와 冷却時間과의 關係를 보여준다. 이 그림에서 冷却時間은 溫熱環境의 各要素에 의하여 변화하며 氣溫, 輻射溫度가 크고 氣流가 작으면 冷却速度는 적어지고 따라서 冷却時間은 커진다는 것을 알 수 있다. 또한 반대로 冷却時間은 알면 종합적으로 溫熱環境의 狀態를 判明할 수 있다는 것을 알 수 있다.

그림 3과 표 2 - 4에서 보여주는 冷却時間  $\Delta t$ 의 計算值와 實驗值의 비교에서 두值를 溫熱環境評價의 觀點에서 검토하면 두值는 거의 같은 傾向으로 溫熱環境의 各要素를 나타내고 있다.



(A) In case of aluminium  
FIG. 3 Comparison of experimental values with predicted values of COOLING TIME,  $\Delta t$ .

TABLE. 2 Setting conditions and results of experiments, and comparison of experimental values with predicted values of COOLING TIME  $\Delta t$ , and COOLING POWER CP

(1) Experimental conditions				(2) Experimental results			(3) $a$ [ $W/(m^2 \cdot K)$ ]		(4) $\Delta t$ [h]		(5) CP or HP [ $W/m^2$ ]	
Object	$u$ [ $m/s$ ]	$\theta_a$ ( $^{\circ}C$ )	Heat radiation	$\theta_a$ ( $^{\circ}C$ )	MRT ( $^{\circ}C$ )	OT ( $^{\circ}C$ )	Predicted value	Experimental value	Predicted value	Experimental value	Predicted value	Experimental value
Cooling power of sphere (Al) 0.05m diameter	0.19	15	$\theta_a = MRT$	14.90	15.94	15.28	13.95	10.32	0.0571	0.0606	295.40	278.52
			$\theta_a \neq MRT$	14.92	24.78	19.31	14.11	10.99	0.0698	0.0730	241.77	231.21
		20	$\theta_a = MRT$	20.06	21.24	20.58	14.05	11.56	0.0757	0.0753	223.02	224.15
			$\theta_a \neq MRT$	20.13	30.52	24.83	14.27	12.36	0.1019	0.1011	165.63	166.95
		25	$\theta_a = MRT$	24.91	25.42	25.14	14.10	11.72	0.1053	0.1110	160.24	152.06
			$\theta_a \neq MRT$	25.08	34.98	29.61	14.42	13.13	0.1727	0.1729	97.72	97.62
		30	$\theta_a = MRT$	30.26	30.47	30.36	14.35	13.86	0.1955	0.1880	86.35	89.78
			$\theta_a \neq MRT$	30.07	39.38	34.38	14.56	18.23	0.4946	0.4946	24.70	43.12
	0.29	15	$\theta_a = MRT$	14.94	15.93	15.33	15.49	12.18	0.0516	0.0489	327.29	345.16
			$\theta_a \neq MRT$	15.23	25.49	19.34	15.70	13.60	0.0628	0.0558	268.65	302.48
		20	$\theta_a = MRT$	20.40	21.14	20.70	15.65	14.26	0.0684	0.0584	246.67	289.01
			$\theta_a \neq MRT$	20.15	29.55	23.97	15.84	15.15	0.0854	0.0726	197.59	232.48
		25	$\theta_a = MRT$	24.83	25.43	25.07	15.77	15.03	0.0942	0.0822	179.22	205.33
			$\theta_a \neq MRT$	24.64	34.15	28.55	15.98	17.44	0.1345	0.1065	125.50	158.48
		30	$\theta_a = MRT$	30.33	30.49	30.40	15.93	15.84	0.1772	0.1617	95.24	104.38
			$\theta_a \neq MRT$	29.58	38.62	33.35	16.13	19.78	0.3615	0.2442	46.69	69.12

#### 4.2 冷却力과 冷却時間

(9)식을 本研究의 實驗條件에 對應시켜 그것의 冷却力 CP와 冷却時間  $\Delta t$ 의 關係를 그림 4에 그리고 그림 5에는 그 關係를 兩對數座標에 나타낸다. 實驗은 計算值, 各種의 표시는 實驗值를 의미한다.

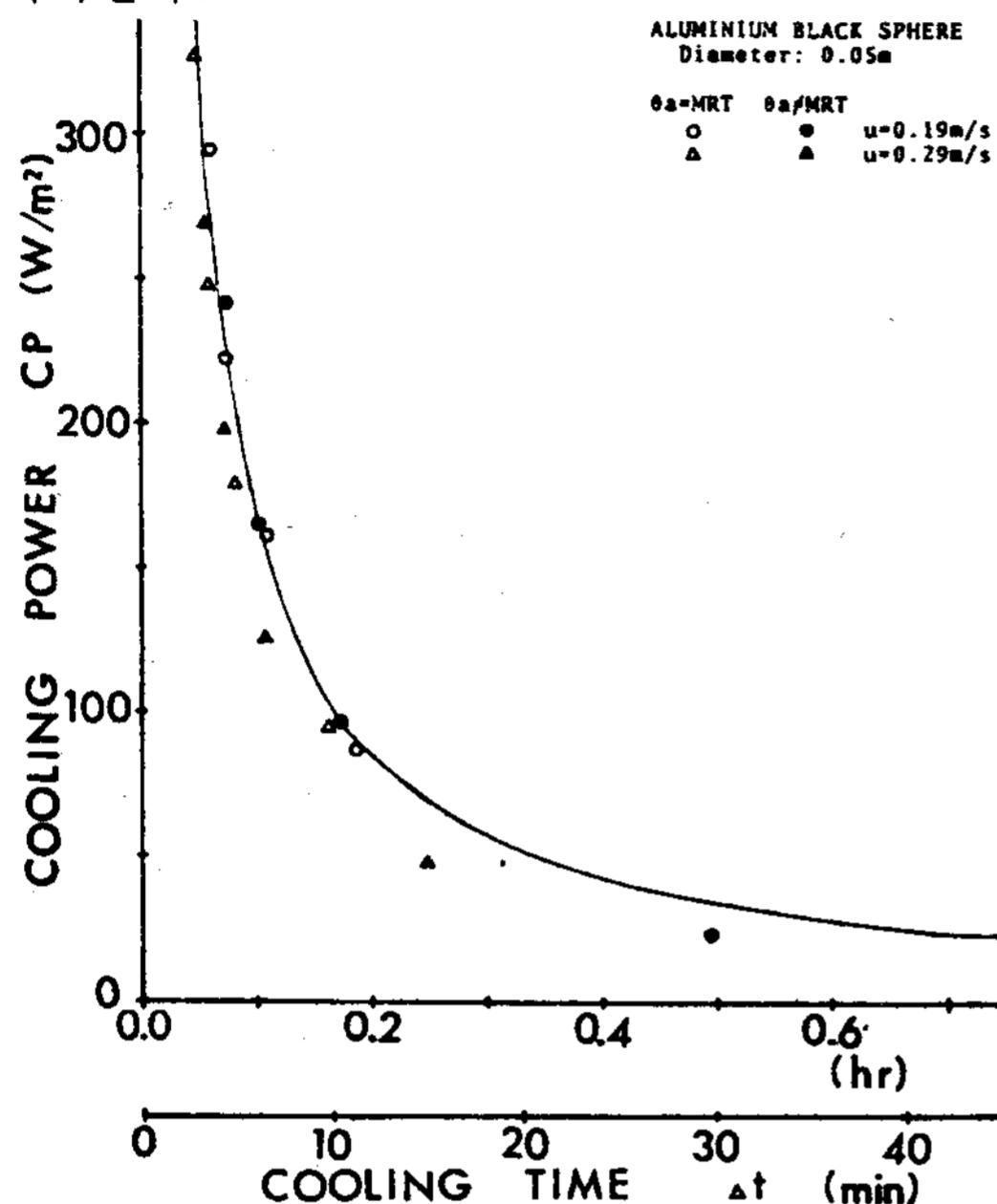


FIG. 4 (A) Relation between COOLING POWER, CP and COOLING TIME,  $\Delta t$  - comparison of experimental values with predicted values

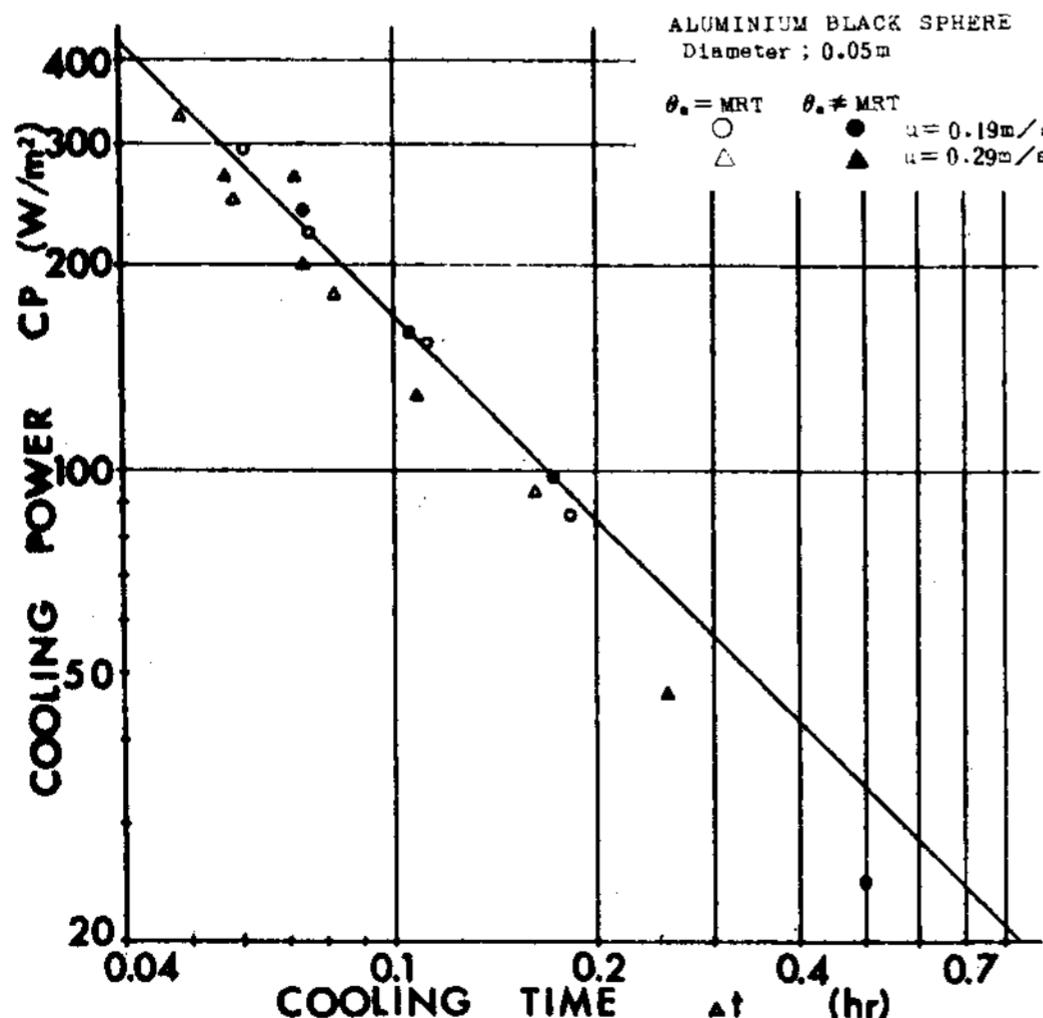
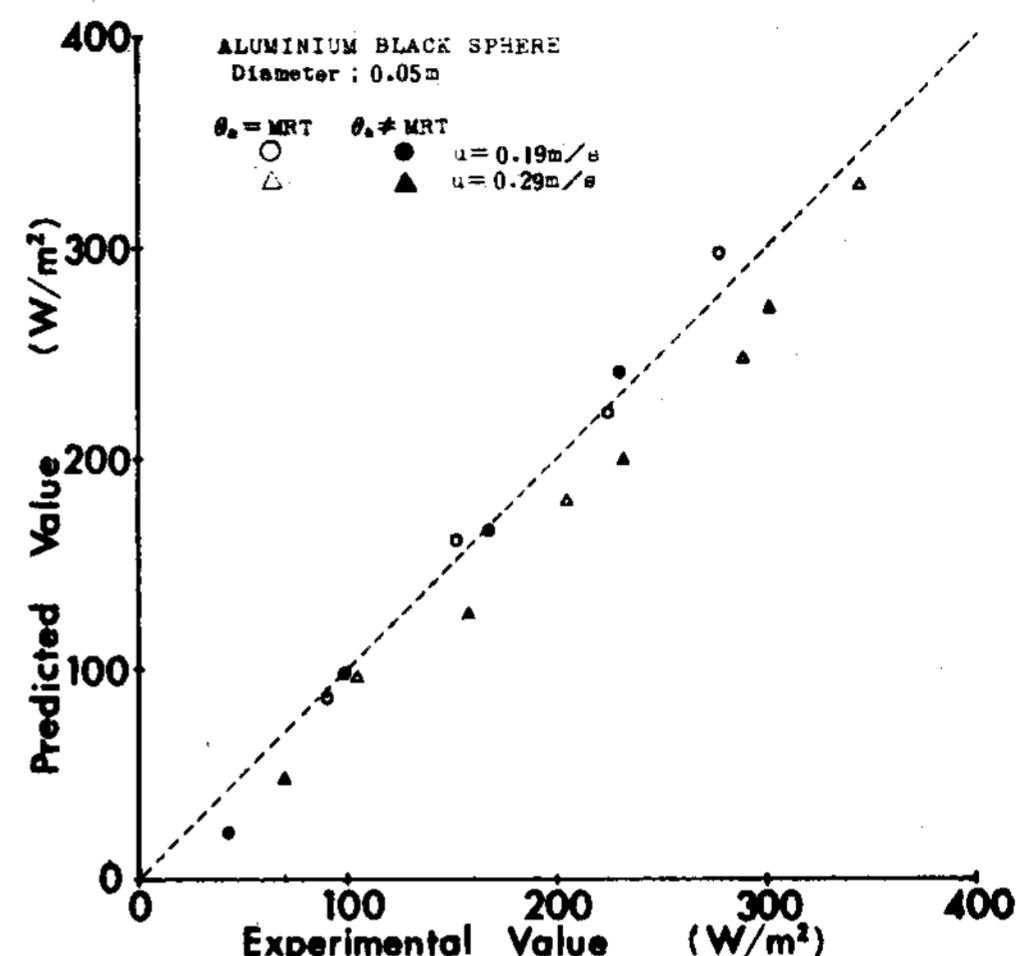


FIG. 5 (B) Relation between COOLING POWER, CP and COOLING TIME,  $\Delta t$  - comparison of experimental values with predicted values on the log scale

두 그림에서 冷却時間에 의한 冷却力의 變化는 計算值와 實驗值에 있어서는 거의 일치하고 있고 冷却力은 冷却時間에 의하여 变化하며 溫熱環境을 綜合的으로 나타내는 것을 알 수 있다.

그림 6과 表 2-5에 冷却力의 計算值와 實驗



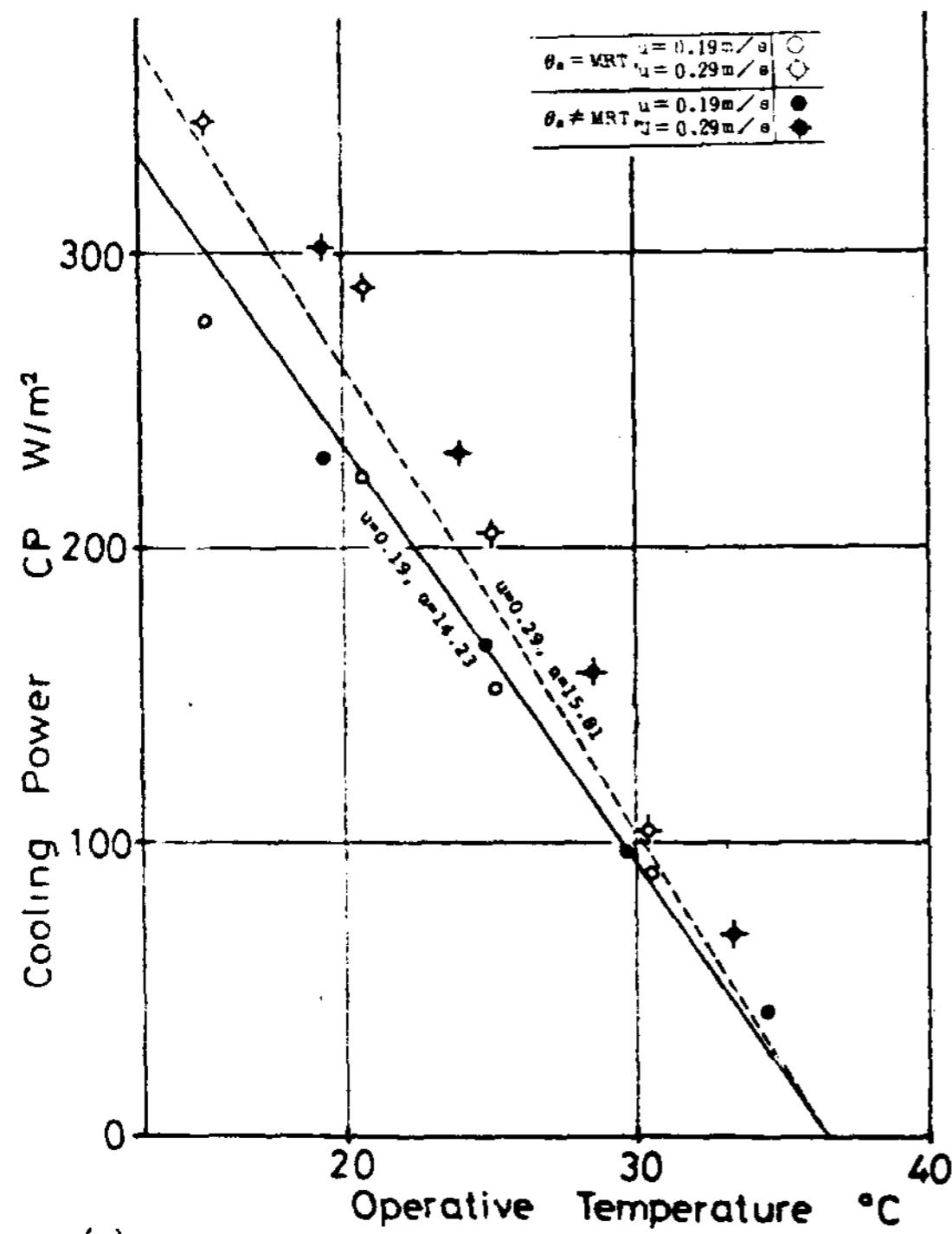
(A) In case of aluminium  
FIG. 6 Comparison of experimental values with predicted values of COOLING POWER, CP

值의 比較를 보여준다. 冷却力의 計算值와 實驗值는 약간의 差를 보이긴 하나 溫熱環境을 같은 傾向으로 나타내고 있다. 여기에서 本論文에서 사용한 溫熱環境評價를 위한 冷却力의理論式은 타당하다고 할 수 있으며, 黑塗裝球의 冷却力에 의하여 溫熱環境을 評價하는 것은 理論적으로도 實測的으로도 가능하다. 즉, Al 固體의 黑塗裝球의 38~35°C의 冷却時間을 측정하면 既知의 物性值를 사용하여 冷却力を 알 수 있으며, 또한 (6)식에 (11)식, (15)식의 亂전달을  $\alpha$ 의 계산치를 대입하여 冷却時間を 알면 理論式으로도 冷却力を 算出할 수 있다.

#### 5. 他의 溫熱環境評價方法과의 비교 및 綜合的 溫熱環境評價方法으로서의 冷却力

冷却力의 綜合的 溫熱環境의 評價方法으로서

의 타당성과 특성을 明確히 하기 위하여 本研究에서 얻은 冷却力의 결과와 같은 조건에서의 作用溫度 및 Globe溫度와를 비교한다. 그림 7은

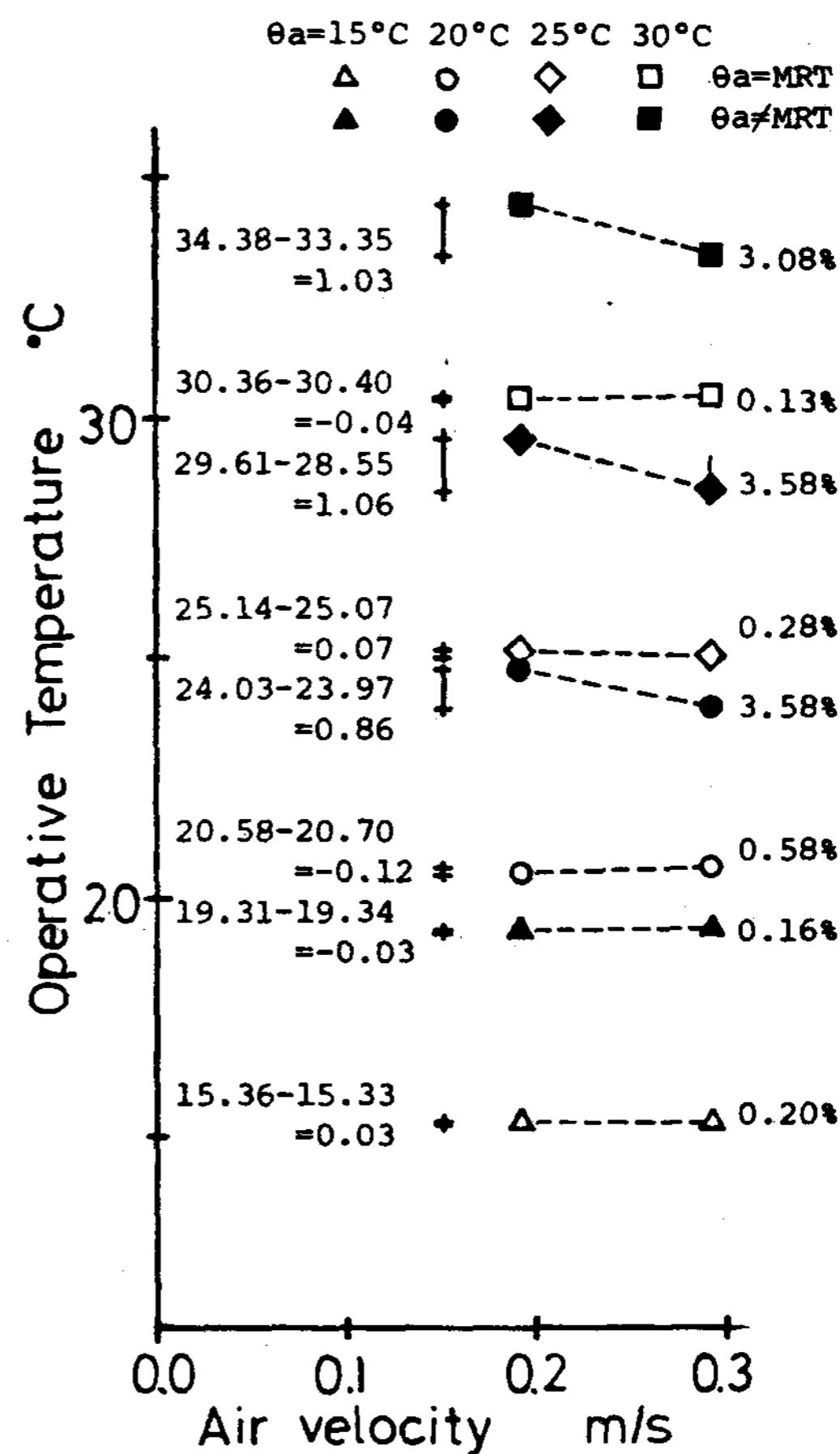


(A) Relation between Cooling Power and Operative Temperature

FIG. 7 Comparison of cooling power, CP with other evaluation methods

冷却力과 作用溫度의 관계이며, 그림 안의 實線 ( $u = 0.19 \text{ m/s}$ )과 破線 ( $u = 0.29 \text{ m/s}$ )은 계산에 의한 결과이고, 各種 표시는 實驗에 의한 결과이다. 표 2의 2 에도 作用溫度를 수치로 나타낸다. 計算의 경우 열전달률  $\alpha$ 의 값은  $u = 0.19 \text{ m/s}$ 에서  $\alpha = 14.23 \text{ W}/(\text{m}^2 \cdot \text{K})$ ,  $u = 0.29 \text{ m/s}$ 에서,  $\alpha = 15.81 \text{ W}/(\text{m}^2 \cdot \text{K})$ 라는 平均值를 사용하였다. 표 2의 2 에서 알 수 있는 것처럼  $\alpha$ 의 平均化에 의한 誤差는 無視할 수 있을 정도이다. 이 그림에서 冷却力과 作用溫度의 관계는 氣流가 같은 條件일 경우에는 環境의 热輻射와 氣溫을 parameter로 하는 直線으로 나타낼 수 있으나 氣流의 條件이 變化하는 경우에는 作用溫度는 微小의 變化를 하나 冷却力은 많은 變화를 하고 있다. 그림 8에는 (A)에서 作用溫

度와 氣流, (B)에서 冷却力의 計算值와 氣流의 관계를 보여준다. 그림 속의 左側의 숫자는 氣流의 變化에 따른 作用溫度 및 冷却力의 變化量을 뜻하고 右側의 숫자는 그 變化량을 (A) 作用溫度의  $u = 0.19 \text{ m/s}$ 의 값, (B) 冷却力의  $u = 0.19 \text{ m/s}$ 의 값에 대한 百分率을 나타낸다. 氣流  $u = 0.19 \text{ m/s}$ 에서  $0.29 \text{ m/s}$ 로의 變化에 따른 作用溫度의 變化는 最高 3.54%, 最低 0.16%이고, 冷却力의 變化는 最高 47.1%, 最低 9.2%이다.



(A) Influence of air velocity on Operative Temperature

FIG. 8, Comparison of Cooling Power CP with other evaluation methods

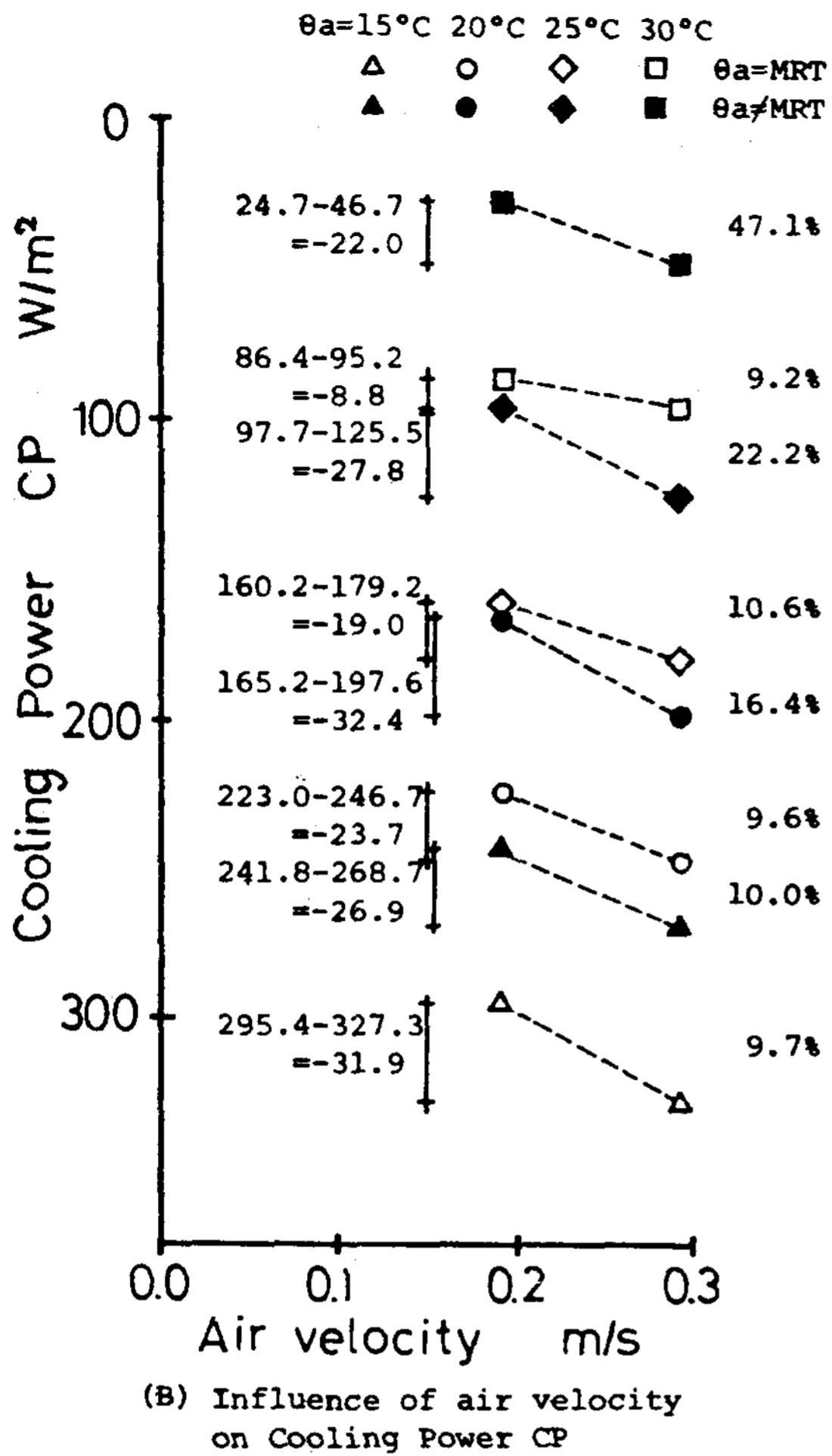
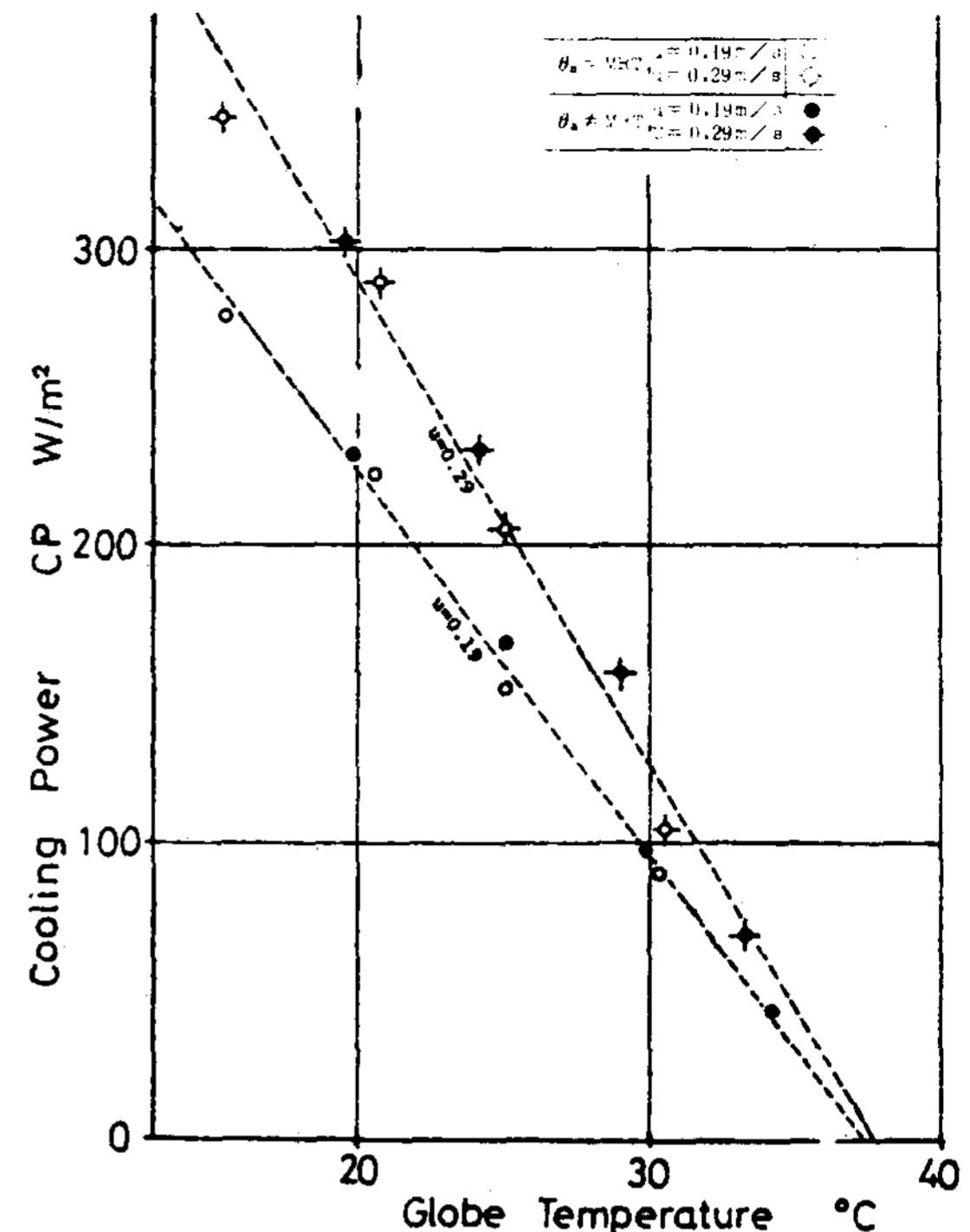


FIG.8, Comparison of Cooling Power CP with other evaluation methods

그림 9는 冷却力과 Globe 温度와의 관계이며 冷却力은 實驗值만을 各種표시로 나타낸다。破線은 氣流로 분류한 本實驗의 2條件에 관하여 冷却力의 Globe 温度에 대한 回歸直線이다。이 그림에서 같은 氣流條件에서 冷却力과 Globe 温度는 상당한 相關關係 (相關係數  $\approx 0.99$ )를 가지고 직선적으로 변화한다. 또한 球에 대한 作用溫度의 경우와 마찬가지로 Globe 温度도 氣流의 변화에 의하여 거의 변화되지 않는 것을 알 수 있다.

作用溫度는 理論的인 溫熱環境의 綜合的 指標로서 또한 Globe 温度는 測定에 의한 溫熱環境



(B) Relation between Cooling Power and Globe Temperature  
FIG.9 Comparison of Cooling Power, CP with other evaluation methods

의 綜合的指標로서 現在까지 일반적인 평가를 받고 있으나 그림 7, 그림 9의 검토에 의하여 黑塗裝球의 冷却力은 作用溫度, Globe 温度와 함께 溫熱環境의 氣溫, 热輻射의 効果를 複合的으로 표현하는 것을 알 수 있다. 또한 그림 8을 추가하여 검토하면 冷却力은 氣流의 영향을 作用溫度, Globe 温度보다 明確히 나타내는 것을 알 수 있다.

氣流는 人間의 溫熱感覺에 영향을 미치는 중요한 요소중의 하나라는 것을 被實驗者的 生理的, 心理的 反應의 研究에 의하여서도 檢討되어지고 있다. 예를 들면 日本의 磯田 (Isoda), 小林 (Kobayashi)<sup>14)</sup> 등은 氣流의 人體에 미치는 生理的 영향을 표현하는 尺度로서 平均皮膚溫과 氣流의 사이에 상당히 相關關係가 있음을 確認하고, 또 氣流와 溫熱感과도 역시 相關關係가 높은 것을 實驗의 結果로 설명하고 있다.

이상으로 부터 黑塗裝球에 대한 溫熱環境의

冷却力은 作用溫度 및 Globe溫度 보다도 人體를 대상으로한 物理的 溫熱環境의 顯熱交換量을 잘 평가할 수 있다고 생각한다.

## 6. 結 論

1) 本論文은 溫熱環境의 綜合的 評價를 目的으로 하여 人體의 縮小 Model로서 Al 黑塗裝球와 周圍溫熱環境과의 热交換量에 대한 研究이다. 室內溫熱環境에서 黑塗裝球에 대한 環境의 冷却力에 대하여 理論解析 및 實驗을 행하여 冷却力이 溫熱環境條件을 매우 잘 표현한다는 것을 判明했다.

2) 理論解析에서는 環境溫度로서 黑塗裝球에 대한 作用溫度를 사용했다. 그 作用溫度와 冷却力 및 Globe溫度와 冷却力を 각각 비교한 결과 冷却力이 溫熱環境의 綜合的評價方法으로서 適當하다고 생각된다.

3) 本論文에서는 濕度를 거의 一定하게 유지하여 그것의 영향을 고려하지 않았으나 今后에는 濕度 및 表面濕潤등의 영향 밑에서 热交換量에 의한 溫熱環境評價의 연구가 필요하다. 그 것의 일부분은 著者등에 의하여 이미 發表<sup>15)</sup>되었다.

마지막으로 本研究는 著者가 日本東京工業大學 大學院에서 행한 연구중의 일부임을 밝혀둔다.

## 參 考 文 獻

1. Vernon, H.M.: The measurement of radiant heat in relation to human comfort, Journal of Physiology, Vol. 70, p. 15, 1930
2. Hill, L., Vernon, H.M. and Hargood, D.: The Kata Thermometer as a measure of ventilation, Proceedings of Royal Society of London, Series B, Vol. XCIII p. 198 1922
3. Houghton, F.C. and Yaglou, C.P.: Determining lines of equal comfort, ASHV E Transactions, Vol. 29, p. 163, 1923

4. Bedford, T. and Warner, C.G.: The globe thermometer in studies of heating and ventilation, Journal of Hygiene, Vol. 34, P. 458, 1934
5. Winslow, C.-E.A., Herrington, L.P. and Gagge, A.P.: Physiological reactions of the human body to varying environmental temperatures, The American Journal of Physiology, Vol. 120, No. 1, 1937
6. Gagge, A.P.: Standard Operative Temperature, a generalized temperature scale, applicable to direct and partional calorimetry, The American Journal of Physiology, Vol. 131, No. 1, 1940
7. 川下研介: 热傳導論, 生産技術センター, P. 20, 1975 年複刻版
8. Hutchinson, F.W.: Heating and humidifying load analysis, The Ronald Press New York, P. 285, 1962
9. Frössling, N.: Über die Verdunstung fallender Tropfen, Gerlands Beiträge zur Geophysik, Vol. 52, P. 170, 1938
10. Yuge, T.: Experiment on heat transfer from spheres including combined natural and forced convection, Transactions of the ASME, Series C, Journal of Heat Transfer, Vol. 82, P. 214 1960
11. Tsubouchi, T. and Sato, S.: Heat transfer between single particles and fluids in relative forced convection Chemical Engineering Progress Symposium Series, Vol. 56, P. 285, 1960
12. Ranz, W.E. and Marshall, R.: Evaporation from drops, Chemical Engineering Progress, Vol. 48, No. 3, P. 141, P. 179, 1952

- 29 페이지로 계속 -