

Fig. 3. Mercury-piston pump.

V : Valve, E : Insulated electrode

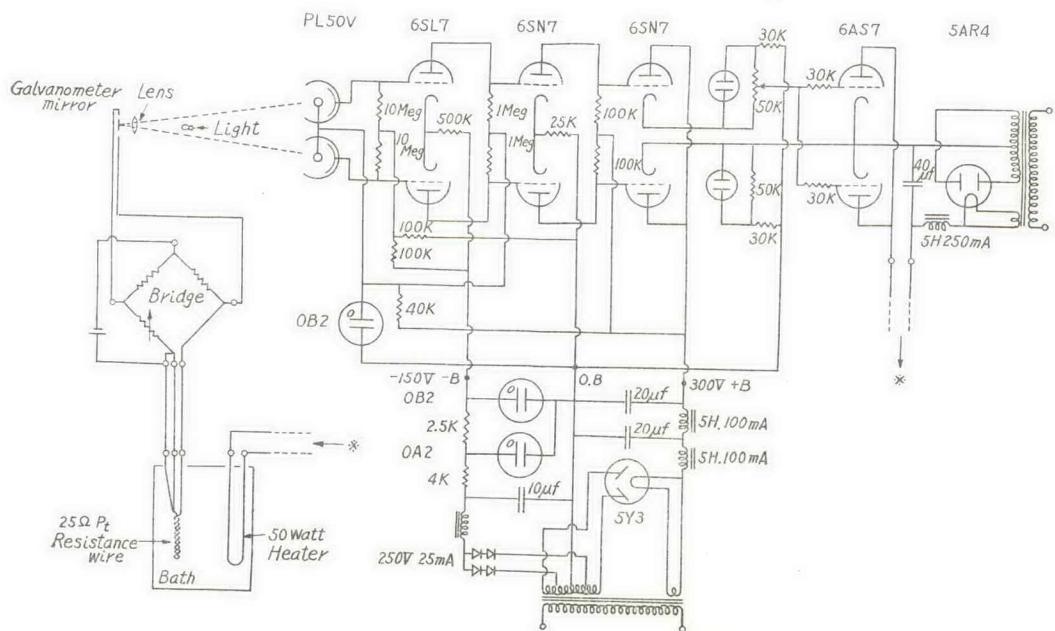


Fig. 4. Diagram of temperature control circuit.

$$v_1 = \frac{V_1}{E(r_2^2 - r_1^2)} [3(1-2\sigma)(p_1r_1^2 - p_2r_2^2) + 2(1+\sigma)(p_1 - p_2)r_2^2]$$

$E$ : シリンダーの弾性係数       $\sigma$ : ポアソン比

$r_1, r_2$ : シリンダーの内径および外径

$p_1, p_2$ : シリンダーの内圧および外圧

で補正し、温度による容積増加  $v_2$  は Keyes<sup>24)</sup> の提出した

$$v_2 = V_1(1 + 3.25 \times 10^{-5}t + 2.85 \times 10^{-8}t^2 - 1.65 \times 10^{-11}t^3)$$

$t$ : 温度 °C

によつて計算した。

白金抵抗温度計および P.T.R. 水銀温度計は水の三重点、水および硫黄の沸点の三温度定点を用い、抵抗温度計については 0.01° 以下、P.T.R. 温度計については 0.02° 以下の誤差で検定した。

けつきよく、本装置による圧縮率の測定誤差は各測定変数  $P, V$  および  $T$  に附隨する上記検定誤差から算定すれば最大約 0.2% である。

#### 4 結果とその検討

測定の一例を窒素について 50°C, 607.24 atm の場合について Table 1 に示した。

Table 1. An example of experimental data.

Sample gas N<sub>2</sub>, 50°C, 607.24atm

Weight on piston gauge	$W$	70.7559 kg
Weight of piston & accessories	$w$	+ 8.3461 kg
Total weight	$W+w$	79.1020 kg
Piston gauge constant at 12°C & 600 atm	(1/a <sub>eff.</sub> )	7.6642 atm/kg
Gauge pressure	(1/a <sub>eff.</sub> )(W+w)	606.25
Atmospheric pressure	$P_0$	+ 0.99
Absolute pressure	$P_h$	607.24 atm
Indicated barometer (Temperature of barometer)		751.60 mm (12.3) °C
Correction		- 1.95 mm
Atmospheric pressure	$P_0$	749.65 mmHg
Height of left leg of mercury manometer		602.83 mm
Height of right leg of mercury manometer		- 388.45 mm
Indicated gauge pressure of expanded gas		214.38 mm
Correction		- 1.00 mm
Corrected gauge pressure	$\Delta h$	213.38 mmHg
Expanded gas pressure	$P_t = P_0 - \Delta h$	536.27 mmHg = 0.70562 atm
Temperature of oil bath	$t_1$	50.00 °C
Temperature of water bath	$t_2$	25.00 °C
Room temperature	$t_3$	12.6 °C