$I_2 = (1.01 + 1.88H_2)t_2 + 2490H_2 = (1.01 + 1.88 \times 0.0385) \times 40 + 2490 \times 0.0385 = 139.2$  -----[3 %]

题1附图

(3) [9分]

因为进、出干燥系统的空气状态不变、新鲜绝于空气用量不变,故  $I_0$ 、 $I_2$  不变, ------[1 分]

对整个干燥系统做热量衡算可知,仍有 $Q_p = L(I_2 - I_0)$ ,故  $Q_P$  仍为 193.9kW。 ------[1 分]

由 $\eta = \frac{\text{气化水份的热量}}{Q} \times 100\%$  可知,分子、分母均未变,故热效率不变 ------[1分]

解: (1) [6 分]
A 点作图过程[2 分]: 过 
$$t_a$$
=10℃做等温线,与 $\varphi$ =1 相交,过交点作水平线,与  $t_0$ =20℃等温线相交,交点 A 即为新鲜空气状态点。
C 点作图过程[2 分]: 由  $t_2$ =40℃、 $\varphi$ 2=0.8 找到点 C。
B 点作图过程[2 分]: 过点 C 做等燃线,与过 A 点的等 H 线 交于点 B。

(2) [17 分]
由本题的表查得, $t_a$ =10℃时, $p_a$ =1.23 kPa, $t_2$ =40℃时, $p_{s2}$ =7.38 kPa, [各 1 分,总计 2 分]
于是  $H_0 = H_d = 0.622 \frac{p_d}{P - p_d} = 0.622 \times \frac{1.23}{101.3 - 1.23} = 0.00765$ (kg/kg 绝干气)

———[公式和代入数据 2 分,结果正确 1 分,总计 3 分,下同]
$$H_2 = 0.622 \frac{\varphi p_{s2}}{P - \varphi p_{s2}} = 0.622 \times \frac{0.8 \times 7.38}{101.3 - 0.8 \times 7.38} = 0.0385$$
(kg/kg 绝干气)
———[3 分]
$$W = G_c(X_1 - X_2) = 720 \times (0.5 - 0.2) = 216 \text{ kg/h}$$

$$L = \frac{W}{H_2 - H_0} = \frac{216}{0.0385 - 0.00765} = 7002 \text{ kg/h}$$
———[3 分]

 $L' = L(1 + H_0) = 7002 \times (1 + 0.00765) = 7056 \text{ kg/h} \text{ } \text{ } 1.96 \text{ kg/s}$