(佐竹化学機械工業)〇(法)山本 隆*・(法)金森 久幸・(正)加藤 好一

1. 緒言

撹拌翼の性能評価には槽内各所の流速分布, 槽内全 体のフローパターン, 吐出流速等があるが, 槽内各所の 境膜熱伝達係数分布も重要な性能の一つである.これを 測定するためには、伝熱壁表面の温度を正確に測定す る必要がある. 前報 1)よりその測定方法を検討していたが、 薄型熱電対を使用することで伝熱壁表面の温度を正確 に測定できることがわかり、その方法を確立した.

本報では,この方法で撹拌操作条件を変化させた場 合の局所境膜熱伝達係数 h_{cc}分布を測定し, その影響に ついて検討した結果を報告する.

2. 実験装置及び実験方法

h_{oc} 測定実験には、ジャケット付撹拌槽(内径 φ 250mm、 10% 皿底, SUS 製)を用いた. 槽内温度を定常状態にす るために,約 50℃の水を 6L/min で循環させ,熱媒には 飽和蒸気(0.03MPaG・約 107℃)を用いた. 撹拌槽内側壁 の高さ 48(T.L.), 98, 148, 198, 248mm の位置に薄型熱 電対を設置し、ジャケット側壁にも同じ高さに極細熱電対 を設置し,伝熱壁の表面温度を測定した.更に撹拌槽内 壁から約5mm離れた位置に ϕ 0.5mm のシース型熱電対 を設置し、代表水温を測定した.

各点の温度測定を行い,次式によって h_{loc}を算出した.

$$\mathbf{h}_{\text{loc}} = \frac{\mathbf{q}}{\mathbf{T}_1 - \mathbf{t}_1} \qquad \mathbf{q} = \frac{\lambda}{\mathbf{L}} (\mathbf{T}_2 - \mathbf{T}_1)$$

ここで q は熱流束, T」は薄型熱電対による伝熱壁水側表 面温度, t₁ はシース型熱電対による代表水温,λは伝熱 壁の熱伝達率,Lは伝熱壁板厚,Tっは極細熱電対による 伝熱壁蒸気側表面温度である. (λ =15[W/m²・℃], L=0.004[m])

槽内の流速,フローパターンの測定には LDV, PTV を 使用した.

撹拌翼は,4枚ピッチドパドル(以下 4PP),6枚フラット タービン(以下 6FT)に加え,弊社スーパーミックスシリー ズの HR100, HS604, MR203 を使用した.

3. 実験結果

図-1.~5.は各種撹拌翼において周速Vtpを変化させた 場合の h_{loc} 分布である. V_{tip} の増加に伴い h_{loc} も大きくなっ ており,特に槽下部 T.L.付近で最大となる. また MR203 では,他の撹拌翼に比べ T.L.から槽上部までの h_{ac}の減 衰が少ないことがわかる.これは大翼径にて, 槽垂直断 面に占める撹拌翼面積の割合が大きく, 槽上部における 液流動状態が影響しているためである.

- 方各種撹拌翼における単位容積あたりの撹拌動力 P_v=0.2[kW/m³]一定で比較した場合, 撹拌翼の形状によ らず, h_{loc}分布には大きな差が見られない. (図-6.)

図-7.の槽壁付近流速分布,図-8.の槽壁への上昇流の 衝突角度分布から、同じ流速でも T.L.では槽壁に沿って



平行に上昇せず,角度をもって衝突していることがわか る.このことから、槽壁付近の流速だけではなく、流れの 角度によっても温度境界層の厚さに影響を与え, h_{cc}が変 化していることを確認した.

4. 結言

本実験結果より,高 Re 域で撹拌翼径の大きな翼は, T.L.より高い位置での h_{loc} 分布の減衰率が小さいこと, 10% 皿底の撹拌槽を使用した場合では, 撹拌翼形状に よらず T.L. 付近での h_{loc}が最も大きくなること, P_v一定の 場合では h_{oc} 分布には大きな差が見られないことがわか った.

測定した h_{ac}と同じ位置での流速やフローパターンを 測定することで、hacとの相関が得られつつあり、伝熱撹 拌におけるスケールアップの確立につながると期待して いる.

参考文献

<u>1)山本ら,</u>	<u>化学工学会第 38</u>	回秋季大会,	F122,	(2006)